

Приложение къ книжкѣ четвертой
„Извѣстій Томскаго Технологическаго Института Императора Николая III“.



КЪ ВОПРОСУ

о соотношениі между парціальной плотностію растворителя
въ растворѣ и упругостію пара раствора.

ИЗСЛѢДОВАНІЕ

Я. И. Михайленко.

КІЕВЪ.

Лито-Типографія И. И. Чоколова, Фунду克莱евская улица, д. № 22.

1905.



Вопросъ о соотношениі между парціальними плотностями растворителя въ жидкой и парообразной фазахъ, которому посвящено данное изслѣдованіе, представляетъ собою часть болѣе общей темы—о соотношениі между парціальной плотностію растворителя въ растворѣ и осмотическимъ давленіемъ раствореннааго тѣла.

Объ темы почти не затронуты въ современной химической литературѣ. Работы Nernst'a, Donnan'a, Charpy и др. должно считать лишь замѣтками или случайными мыслями и, во всякомъ случаѣ, не попытками систематической разработки опредѣленно намѣченной задачи. Nernst, формулируя свое извѣстное положеніе, что упругость пара раствора пропорциональна дѣйствующей массѣ растворителя, едва ли сознавалъ, что этимъ положеніемъ онъ дѣлалъ первый шагъ къ постановкѣ вопроса объ измѣненіи плотности жидкости силами осмотического давленія—по крайней мѣрѣ, терминъ „парціальная плотность растворителя въ растворѣ“ вводится, какъ кажется, впервые въ этой книгѣ.

Къ изслѣдованію задачи — выразить парціальную плотность растворителя въ растворѣ, какъ функцию осмотического давленія—я былъ приведенъ въ 1898 году наблюдениемъ приблизительного равенства уд. парціальныхъ плотностей растворителя въ растворѣ и въ парахъ, наблюдениемъ, сдѣланымъ мною для водныхъ растворовъ солей вполнѣ самостоятельно. За періодъ 1898г.—1905г. мной былъ данъ рядъ статей, въ которыхъ эта тема была подвергнута уже систематической разработкѣ. Эти работы продолжаются и въ настоящее время. Часть этихъ статей вошла въ эту книгу, какъ материалы. Не вошли двѣ работы: 1) „Методы опредѣленія упругости пара растворовъ“. Кіевъ 1901г. и 2) „Соотношеніе между упругостію пара раствора и его осмотическимъ давленіемъ“. Кіевъ 1904 г.

Предлагаемая книга содержитъ въ себѣ выводъ въ приближенномъ видѣ соотношениія между парціальной плотностію растворителя въ растворѣ и упругостію его пара и, кроме того, изслѣдованіе конкретныхъ случаевъ, въ какихъ выведенное соотношеніе оказалось примѣнимымъ, въ какихъ—нѣтъ. Для такого изслѣдованія необходимо было собрать и разчесть громадный опытный материалъ, который отчасти былъ собранъ въ литературѣ, отчасти былъ добытъ собственными работами по измѣренію плотности и упругости пара растворовъ. При собираниі опыта материала и при оцѣнкѣ данныхъ упругости пара, полученныхъ разными изслѣдователями и разными методами, явились необходимой работа „Методы опредѣленія упругости пара растворовъ“, которая представляла собою классификацію и описание методовъ измѣренія упругости пара растворовъ и списокъ работъ, и которая при дальнѣйшемъ собираниі и оцѣнкѣ опытного материала по упругости пара растворовъ оказала мнѣ большую услугу.

Главы первая и вторая книги содержать въ себѣ выводы отыскиваемаго соотношения, теоретическія изслѣдованія и соображенія и проверку ихъ на опытномъ матеріалѣ; большая часть содержимаго этихъ главъ появляется въ печати въ первый разъ.

Главы третья и четвертая содержать въ себѣ изложеніе собственныхъ опытовъ измѣренія плотности и упругости пара растворовъ. Измѣренія уд. вѣса растворовъ и упругости пара растворовъ въ органическихъ растворителяхъ, а также изслѣдованіе о температурахъ пара и кипящей жидкости появляются въ печати впервые.

Выводомъ въ приближенномъ видѣ соотношенія между плотностями растворителя въ жидкой и парообразной фазахъ я не считаю поставленную задачу исчерпанной. Подготовительныя работы по нахожденію этого соотношения въ точной формѣ, а также по установлению функциональной зависимости между парціальной плотностью жидкости - растворителя и осмотическимъ давлениемъ идутъ. Одна изъ нихъ „Соотношеніе между упругостью пара раствора и его осмотическимъ давлениемъ“, дающая выводъ этого соотношенія въ точной формѣ, уже напечатана, другіе заканчиваются. Остается также незаконченной разработка задачи вычисленія молекулярного вѣса по плотности раствора, рѣшеніе которой тѣсно связано съ решеніемъ предыдущихъ общихъ задачъ. Эти изслѣдованія, когда они будутъ закончены, составятъ содержаніе слѣдующаго труда.

Томскъ, 21 Января 1905 г.

Глава I.

Выводъ соотношения между парціальної плотностю растворителя въ растворѣ и упругостію его пара приложениемъ закона дѣйствующихъ массъ къ равновѣсію между растворомъ и его паромъ.

Определенія понятій раствора и химического соединенія. Въ химії различаютъ два типа физически однородныхъ ассоціацій нѣсколькихъ тѣлъ: 1) растворъ и 2) химическое соединеніе.

Растворъ опредѣляютъ какъ физически однородную ассоціацію нѣсколькихъ тѣлъ, отношение между массами которыхъ можетъ измѣняться *непрерывно* безъ нарушенія однородности ассоціаціи.

Химическое соединеніе опредѣляютъ какъ физически однородную ассоціацію, отношение между массами компонентовъ которой можетъ мѣняться лишь прерывисто, именно, слѣдя закону паевъ.

Разграничение между этими двумя типами ассоціацій, установившееся въ химії уже издавна, не можетъ быть, однако, понято непремѣнно въ томъ смыслѣ, что оба типа этихъ ассоціацій по существу отличны другъ отъ друга. Напротивъ, какъ раньше, такъ и въ настоящее время можно отмѣтить постоянное стремление рассматривать оба типа ассоціацій въ связи другъ съ другомъ. Такъ, *химическая теорія раствора* стремится представить растворъ какъ химическое соединеніе въ состояніи разложенія; т. наз. *физическая теорія раствора*, напротивъ, стремится представить химическое соединеніе какъ находящуюся въ особыхъ условіяхъ, такъ сказать, фиксированную нѣкими силами равновѣсную систему—по существу ту же, что и растворъ. Въ общемъ и та и другая теоріи, хотя и разными путами, идутъ къ одной и той же цѣли, именно, доказать, что разграничение между растворомъ и химическимъ соединеніемъ есть чисто формальное, служащее лишь для цѣлей классификаціи и что оба типа ассоціацій суть отдѣльные случаи равновѣсія между компонентами ассоціаціи—равновѣсія, подчиняющагося и въ томъ и въ другомъ случаѣ однимъ и тѣмъ же общимъ законамъ.

Парціальная плотность растворителя. Одно изъ существенныхъ свойствъ той ассоціаціи, которая названа растворомъ, есть полная его однородность. Если исключить всякое дѣйствіе на растворъ внѣшнихъ силъ, напр., силы тяжести, магнитныхъ и электрическихъ силъ, капиллярности и другихъ, то каждый данный объемъ раствора, при прочихъ равныхъ

условіяхъ, какъ по своимъ физическимъ свойствамъ, напр., плотности, цвѣту, показателю преломленія и т. д., такъ и по составу, идентиченъ всякому другому объему этого же раствора. Если въ какомъ либо мѣстѣ раствора измѣнить соотношеніе между составляющими этотъ растворъ компонентами, напр., прибавить или убавить того или другого компонента, то тотчасъ же въ растворѣ начинается передвиженіе массъ, результатъ какового передвиженія есть возстановленіе прежней однородности раствора.

При изслѣдованіи раствора могутъ быть приняты двѣ точки зре́нія. Первая состоитъ въ томъ, чтобы на растворъ смотрѣть какъ на новое тѣло, въ которомъ нѣтъ тѣхъ индивидуумовъ, которые послужили для образованія раствора—растворъ есть *новый индивидуумъ*, т. е. новая комбинація атомовъ, раньше комбинированныхъ въ видѣ отдѣльныхъ тѣлъ. Вторая точка зре́нія состоитъ въ томъ, чтобы на растворъ смотрѣть какъ на ассоціацію не атомовъ, а индивидуумовъ—слѣдовательно, въ растворѣ принимается существованіе индивидуумовъ (молекулъ), послужившихъ для образованія раствора, какъ таковыхъ. И та и другая точки зре́нія представляютъ два логическихъ приема анализа явленія раствора; онъ не противорѣчать другъ другу, хотя и различны, и ведутъ къ одной и той же цѣли—дать возможно подробную и точную схему явленія. Изслѣдователь можетъ пользоваться равно обоими приемами, смотря по тому, какой изъ нихъ въ приложении къ данному частному случаю будетъ проще или плодотворнѣе. Въ данномъ изслѣдованіи принятая вторая точка зре́нія на растворъ, именно, что растворъ есть *ассоціація химическихъ индивидуумовъ*.

Изъ опредѣленія „раствора“, какъ вполнѣ однородной ассоціаціи тѣлъ, слѣдуетъ, что каждый изъ компонентовъ этой ассоціаціи распредѣленъ вполнѣ равномѣрно въ томъ объемѣ, который занимаетъ растворъ; значитъ, объемъ его есть въ то же время объемъ всей ассоціаціи. Такъ какъ отношеніе между объемомъ и массой мы называемъ вообще *плотностію*, то отношеніе между массой данного компонента ассоціаціи и тѣмъ объемомъ, въ которомъ онъ распредѣленъ, можно назвать *парціальной плотностью* данного компонента въ растворѣ, т. е. плотностью на то время, когда онъ участвуетъ въ ассоціаціи. Такъ какъ объемъ раствора вообще *иной*, чѣмъ объемъ каждого изъ ингредіентовъ раствора, то въ актѣ растворенія всѣ, образующія растворъ тѣла, мѣняютъ свою плотность, подобно тому какъ газъ мѣняетъ свою плотность въ зависимости отъ давленія, подъ которымъ онъ находится.

Если известны плотность раствора и его составъ, то *парціальная плотность въ растворѣ* (въ жидкой фазѣ раствора) какого-либо компонента A_1 , A_2 и т. д. раствора выражается такъ:

$$s_{A_1} = S \times \frac{c_{A_1}}{100 + c_{A_1} + c_{A_2} + \dots} \quad s_{A_2} = S \times \frac{c_{A_2}}{100 + c_{A_1} + c_{A_2} + \dots} \text{ и т. д.;} \quad (1)$$

$$\text{или } s_{A_1} = S \times \frac{\pi_{A_1}}{100}; \quad s_{A_2} = S \times \frac{\pi_{A_2}}{100} \dots \text{ и т. д.}$$

Здѣсь обозначаютъ:

S —уд. вѣсъ раствора;

s_{A_1} , s_{A_2} , . . . парціальная плотности въ растворѣ компонентовъ A_1 , A_2 ;
 c_{A_1} , c_{A_2} , . . . отношенія между массами компонентовъ A_1 , A_2 . . . и мас-

сой какого либо произвольно выбранного компонента смѣси принятой за сто; π_{A_1} , π_{A_2} и т. д. содержаніе компонентовъ A_1 , A_2 и т. д. въ 100 в. ч. раствора.

Парціальная плотность, какъ это очевидно изъ способа вычислениія ея, есть понятіе аналогичное понятію обычной плотности.

Какъ извѣстно, кромѣ обычнаго понятія плотности въ теоретической химіи вводится еще понятіе *истинной плотности*. Именно, согласно атомно-молекулярной теоріи матеріи, масса наполняетъ занимаемый ею объемъ не непрерывно; между атомами и молекулами остаются промежутки. Поэтому, видимый объемъ, занимаемый массой, слагается изъ собственного объема (вoluma), занимаемаго атомами и молекулами, и объема, въ которомъ эти молекулы и атомы совершаютъ свои колебанія (ковoluma). *Истинная* плотность соединенія будетъ, слѣдовательно, отношение между массой и тѣмъ объемомъ, который занимаютъ гипотетическія молекулы даннаго соединенія. Для вычислениія этого объема теоретическая химія предлагаетъ, какъ извѣстно, рядъ способовъ.

Подъ *парціальной* плотностью—понятіемъ, съ которымъ будемъ оперировать въ этомъ изслѣдованіи—подразумѣвается отношение между массой компонента раствора и тѣмъ *видимымъ* объемомъ, который она занимаетъ. Какимъ образомъ эта масса помѣщена въ объемъ раствора—состоитъ ли она изъ молекулъ, которыя распределены въ промежуткахъ между молекулами другихъ компонентовъ смѣси или же она проникаетъ массы этихъ компонентовъ—этого понятіе парціальной плотности не касается.

Въ нѣкоторыхъ отдельныхъ случаяхъ только что высказанного понятія парціальной плотности окажется недостаточно; въ этихъ случаяхъ мы прибѣгнемъ къ понятію „истинной“ парціальной плотности.

Вычислениіе парціальной плотности растворенныхъ тѣль по формуламъ (1) покажетъ, что твердая тѣла при раствореніи мѣняютъ свою плотность до плотности растянутыхъ жидкостей или сгущенныхъ и разжиженныхъ газовъ, т. е. до той плотности, какую имѣло бы данное твердое тѣло, если бы при помощи какихъ либо силъ при температурѣ раствора его превратить въ жидкость или паръ, которыя затѣмъ при помощи тѣхъ же силъ сжать или растянуть.

Жидкости при актѣ растворенія мѣняютъ свою плотность до плотности растянутыхъ жидкостей или сгущенныхъ и разжиженныхъ газовъ.

Газообразныя тѣла, растворяясь, или уменьшаютъ свою плотность, или увеличиваютъ.

Измѣненіе тѣлами плотности въ актѣ ассоціаціи по типу раствора есть одинъ изъ характернѣйшихъ признаковъ ассоціаціи этого типа. Въ теоріи растворовъ этотъ признакъ можно принять центральнымъ и пытаться представить всѣ другія свойства раствора, какъ такъ или иначе связанныя съ величиной этого измѣненія плотности.

Въ предлагаемой работѣ и сдѣлана одна такая попытка, именно, попытка представить величину упругости пара раствора какъ функцію измѣненной плотности растворителя въ растворѣ.

Парціальная уд. плотность растворителя въ жидкой фазѣ равна уд. плотности растворителя въ газообразной фазѣ. Пусть дана ассоціація по типу раствора двухъ тѣль; одно изъ этихъ тѣль пусть будетъ непремѣнно *летучая* жидкость, другое тѣло—*нелетучая* жидкость или *нелетучее* твердое тѣло.

Согласно общепринятой номенклатурѣ, то тѣло, которое съ данной массой другого тѣла можетъ образовать растворъ въ количествахъ, измѣняющихся до бесконечности, называется *растворителемъ*. То тѣло, которое съ данной массой другого тѣла можетъ образовать растворъ въ количествахъ, измѣняющихся въ нѣкоторыхъ предѣлахъ, наз. *раствореннымъ тѣломъ*.

Такое разграничение между раствореннымъ тѣломъ и растворителемъ не должно, однако, быть понято въ томъ смыслѣ, что между раствореннымъ тѣломъ и растворителемъ существуетъ глубокое различіе. Разграничение это основано на чисто случайномъ признакѣ. Дѣйствительно, если тѣла образуютъ другъ съ другомъ растворы во всѣхъ отношеніяхъ, то такое разграничение само собою исчезаетъ. Болѣе правильно принять, что всѣ компоненты, участвующіе въ ассоціаціи раствора, играютъ одинаковую роль въ этой ассоціації, и разницы между раствореннымъ тѣломъ и растворителемъ по существу нѣтъ. Такимъ образомъ, съ этой точки зрѣнія употребленіе термина *растворитель* казалось бы излишнимъ и даже не желательнымъ. Но, съ другой стороны, значеніе каждого члена въ данной ассоціаціи опредѣляется прежде всего его массой и затѣмъ уже его индивидуальными качествами. Такъ какъ нѣтъ термина, который бы указывалъ на массу тѣла, участвующаго въ ассоціаціи, то можетъ быть полезно было бы оставить терминъ *растворитель* для обозначенія массы компонента, т. е. примѣнять его къ тому компоненту, который находится въ громадномъ избыткѣ, и измѣненную плотность котораго можно рассматривать какъ плотность растянутой жидкости. Въ этомъ и только въ этомъ смыслѣ ниже будетъ употребляться терминъ *растворитель*.

Итакъ, при раствореніи нелетучаго тѣла въ летучемъ растворителѣ измѣняется плотность растворителя. Если составъ раствора выраженъ отношеніемъ (*c*) массы растворенного тѣла къ массѣ растворителя, принятой за 100, то *плотность растворителя въ растворѣ* s_1 (*парціальная плотность растворителя*) согласно уравненію (1) выразится такъ:

$$s_1 = S \times \frac{100}{100 + c} \quad (2)$$

Если составъ раствора выраженъ содержаніемъ растворенного тѣла въ 100 в. ч. раствора (π), то плотность растворителя въ растворѣ выразится такъ:

$$s_1 = S \times \frac{100 - \pi}{100} \quad (3)$$

Напр., парціальная плотность 31,64% водного раствора тростникового сахара, плотность котораго при 17,5° равна 1,13759, вычислится такъ:

$$s_1 = 1,13759 \times \frac{100 - 31,64}{100} = 0,77766,$$

т. е. вода въ этомъ растворѣ является съ сильно уменьшенной плотностію; она является какъ бы *растянутой* нѣкими силами.

Равновѣсіе между жидкостію и ея паромъ мы представляемъ себѣ какъ подвижное равновѣсіе:

Жидкость $\xrightleftharpoons{\quad}$ Паръ.

Именно, мы предполагаемъ, что въ единицу времени столько же жидкости испаряется, сколько пара конденсируется въ жидкость. Если черезъ V назовемъ скорость парообразованія, а черезъ V' —скорость паросгущенія, то въ случаѣ равновѣсія:

$$V = V'.$$

Сдѣлаемъ предположеніе, что въ равновѣсной системѣ, состоящей изъ раствора и пара растворителя, паръ находится въ равновѣсіи *не съ ассоціаціей—растворомъ*, но съ *чистымъ жидкимъ растворителемъ*, измѣнившимъ лишь свою плотность (вслѣдствіе растворенія въ немъ посторонняго тѣла). Предположимъ также, что скорость парообразованія и паросгущенія при неизмѣнной температурѣ пропорціональны массѣ въ единицѣ объема. Тогда:

$$V_0 = Ks_0 \quad V'_0 = K'\partial_0$$

$$V_1 = Ks_1 \quad V'_1 = K'\partial_1$$

$$V_2 = Ks_2 \quad V'_2 = K'\partial_2$$

.....

и т. д., гдѣ

$s_0, s_1, s_2 \dots$ суть парціальные плотности растворителя въ растворѣ;

$\partial_0, \partial_1, \partial_2 \dots$ —плотности пара;

K и K' —постоянныя величины (коэффициенты пропорціональности).

Когда наступитъ равновѣсіе,

$$Ks_0 = K'\partial_0$$

$$Ks_1 = K'\partial_1$$

.....

и т. д.

А отсюда слѣдуетъ, что

$$\frac{s_1}{s_0} = \frac{\partial_1}{\partial_0} \quad \text{и} \quad (4)$$

$$\frac{s_1}{\partial_1} = \frac{s_0}{\partial_0} = \text{Const.} \quad (5)$$

т. е. отношение между плотностями растворителя въ жидкой и газообразной фазахъ остается неизмѣннымъ для цѣлаго ряда растворовъ и по величинѣ равно отношенію между плотностями жидкости и пара для чистаго растворителя.

Такъ какъ безъ большой ошибки можно положить, что

$$\frac{\partial_1}{\partial_0} = \frac{p_1}{p_0}, \quad \text{то}$$

выраженіе (4) можетъ быть написано такъ:

$$\frac{s_1}{s_0} = \frac{p_1}{p_0} \quad \text{или} \quad (6)$$

$$\frac{s_0 - s_1}{s_0} = \frac{p_0 - p_1}{T_0} \quad (7)$$

Эти выраженія и устанавливаютъ соотношеніе между плотностью раствора и упругостью его пара. Ихъ удобно формулировать такъ: *относительная (удельная) упругость пара раствора по величинѣ равна относительной (удельной) плотности растворителя въ жидкой фазѣ раствора (его парциальной плотности) и относительное пониженіе упругости пара раствора равно относительному пониженію плотности растворителя, претерпѣваемому имъ въ актѣ растворенія.*

Выраженія (4), (5), (6), (7) такимъ же точно образомъ могутъ быть выведены, очевидно, и для какого либо другого компонента раствора, напр., A_2 и др., конечно, при томъ предположеніи, что другие компоненты раствора нелетучи.

Для того случая, когда первый компонентъ раствора есть жидкость, а второй компонентъ газъ выраженіе (6) давно известно подъ именемъ закона Генри и выражается такъ, что *растворимость газа пропорциональна давлению газа.*

Исходя изъ закона Генри, выраженія (4) (5) (6) (7) въ примѣненіи къ растворителю могутъ быть выведены слѣдующимъ образомъ.

Пусть данъ растворъ, напр., пара эфира въ нитробензолѣ. Упругость пара эфира надъ растворомъ пусть будетъ p_1 . Содержаніе эфира въ единицѣ объема жидкой фазы раствора пусть будетъ s_1 .

По закону Генри

$$s_1 = \alpha p_1, \quad \text{гдѣ}$$

α есть величина постоянная.

Будемъ постепенно увеличивать содержаніе эфира въ растворѣ; такъ какъ эфиръ съ нитробензоломъ смѣшиваются во всѣхъ отношеніяхъ, то концентрацію эфира въ жидкой фазѣ можно непрерывно увеличивать до величины безконечно мало отличающейся отъ концентраціи чистаго жидкаго эфира, т. е. величины s_0 . Во время такого постепенного увеличенія концентраціи эфира, эфиръ изъ раствореннаго тѣла станетъ, наконецъ, растворителемъ, и, если на всемъ протяженіи увеличенія концентраціи эфира въ жидкой фазѣ α останется неизмѣннымъ, то, такъ какъ переходъ отъ раствора къ чистой жидкости можетъ быть совершенъ непрерывно, она сохранить ту же величину и для чистаго эфира, т. е.

$$s_0 = \alpha p_0$$

А отсюда слѣдуетъ, что:

$$\frac{s_1}{s_0} = \frac{p_1}{p_0} \quad (6)$$

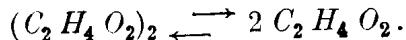
Величина α называется коэффиціентомъ растворимости пара или газа. Изъ предыдущаго слѣдуетъ, что для тѣхъ паръ тѣль, для которыхъ законъ Генри оправдывается въ широкомъ интерваллѣ концентрацій, нужно ожидать, что *коэффиціентъ растворимости газа будетъ равенъ или очень близокъ къ отношенію между плотностями сгущенного въ жидкость пара или газа и его насыщенного пара.*

Обсужденіе вывода отношенія $\frac{s_1}{s_0} = \frac{p_1}{p_0}$. Выраженія (4) (5) (6) и (7) выведены при томъ предположеніи, что законъ дѣйствующихъ массъ приложимъ къ случаю равновѣсія между растворомъ и его паромъ.

Но законъ дѣйствующихъ массъ можетъ быть выведенъ изъ двухъ началь термодинамики лишь для вещества въ состояніи бесконечнаго разжиженія (разжиженныхъ газовъ и разбавленныхъ растворовъ). Въ приложеніи къ реальнымъ газамъ и крѣпкимъ растворамъ законъ дѣйствующихъ массъ долженъ имѣть болѣе сложное выраженіе. Слѣдовательно, нельзя ожидать, что равенство (6) будетъ строго точно, такъ какъ при выводѣ его законъ дѣйствующихъ массъ былъ приложенъ къ растворителю, т. е. къ тому компоненту раствора, концентрація котораго (пространственная) есть концентрація порядка сильно сжатыхъ газовъ или растянутыхъ жидкостей. Однако, можно надѣяться, что этотъ поправочный членъ не будетъ очень великъ, такъ какъ опытъ показываетъ, что приложеніе закона дѣйствующихъ массъ въ простой его формулировкѣ къ даже очень крѣпкимъ растворамъ все таки даетъ вполнѣ удовлетворительные результаты. Какъ на примѣръ, можно указать на приложеніе закона дѣйствующихъ массъ къ реакціи образования сложныхъ эфировъ изъ кислотъ и спиртовъ.

Второе допущеніе, сдѣланное при выводѣ уравненія (6)—это то, что молекулярный вѣсъ растворителя въ жидкой и газообразной фазѣ принятъ одинаковымъ, т. е. сдѣлано предположеніе, что растворитель не ассоциированъ. Дѣйствительно, если бы растворитель былъ ассоциированъ, т. е. если бы его жидкая и газообразная фазы представляли бы смѣси простыхъ и полимерныхъ молекулъ, то при всякомъ измѣненіи объема растворителя, происходящемъ при измѣненіи концентраціи раствора, равновѣсіе между простыми и полимерными молекулами нарушилось бы; въ растворѣ каждой новой концентраціи растворитель представлялъ какъ бы новое тѣло. Очевидно, постоянныя процессы испаренія и конденсаціи мѣнялись бы также съ концентраціей раствора и выводъ уравненія (6) былъ бы невѣренъ.

Пусть въ жидкой фазѣ растворитель, напр., уксусная к-та состоитъ изъ двойныхъ молекулъ $(C_2H_4O_2)_2$, а въ парообразной фазѣ изъ простыхъ молекулъ $C_2H_4O_2$. Разъ въ жидкой фазѣ находятся двойные молекулы $(C_2H_4O_2)_2$, то, согласно правилу фазъ, они будутъ находиться, хотя бы и въ ничтожно маломъ количествѣ, и въ парообразной фазѣ, и между этими молекулами и простыми въ парообразной фазѣ должно установиться равновѣсіе по уравненію:



Прилагая законъ дѣйствующихъ массъ къ этой равновѣсной системѣ, получимъ:

$$C'_{C_2H_4O_2}^2 = K C'_{(C_2H_4O_2)_2}, \quad (8)$$

гдѣ $C'_{C_2H_4O_2}$ и $C'_{(C_2H_4O_2)_2}$ суть пространственные концентраціи соотвѣтствующихъ молекулъ въ газообразной фазѣ.

Междуду концентраціями двойныхъ молекулъ въ жидкой фазѣ и двойныхъ молекулъ въ газообразной фазѣ существуетъ слѣдующая градація:

$$C_{(C_2H_4O_2)_2} = K_1 C_{(C_2H_4O_2)_2},$$

гдѣ K_1 пусть будетъ постоянная, а $C'_{(C_2H_4O_2)_2}$ — концентрація двойныхъ молекулъ въ жидкой фазѣ.

Выразивъ въ уравненіи (8) концентрацію двойныхъ молекулъ въ парообразной фазѣ черезъ концентрацію двойныхъ молекулъ въ жидкой фазѣ получимъ:

$$\frac{C'_{C_2H_4O_2}^2}{C_{(C_2H_4O_2)_2}} = \frac{K}{K_1} = Const. \quad (9)$$

Въ жидкой фазѣ кромѣ двойныхъ молекулъ по правилу фазъ должны существовать и простыя молекулы, подобно тому, какъ въ парообразной фазѣ кромѣ простыхъ молекулъ должны существовать двойные. Принявъ, что въ жидкой фазѣ число простыхъ молекулъ, а въ газообразной фазѣ число двойныхъ молекулъ ничтожно, можно плотность растворителя въ жидкой фазѣ положить пропорціональной концентраціи двойныхъ молекулъ, т. е. величинѣ $C_{(C_2H_4O_2)_2}$, а упругость пара растворителя въ газообразной фазѣ — пропорціональной числу простыхъ молекулъ въ газообразной фазѣ, т. е. величинѣ $C'_{C_2H_4O_2}$. Тогда уравненіе (9) можно написать такъ:

$$\frac{p^2}{s} = Const.$$

А отсюда слѣдуетъ, что

$$\frac{s_1}{s_0} = \frac{p^2_1}{p_0^2} = Const. \quad (10)$$

Итакъ, для того случая, когда растворитель въ жидкой фазѣ состоитъ только изъ двойныхъ молекулъ, а въ газообразной фазѣ — только изъ простыхъ молекулъ, соотношеніе между упругостью пара раствора и парціальною плотностью растворителя въ растворѣ принимаетъ форму (10). Если и въ жидкой и въ газообразной фазѣ число неассоціированныхъ и ассоціированныхъ молекулъ значительно, это же соотношеніе принимаетъ новую еще болѣе сложную форму.

Только что приведенные замѣчанія о выводѣ равенства $\frac{s_1}{s_0} = \frac{p_1}{p_0}$ можно формулировать такимъ образомъ: равенство $\frac{s_1}{s_0} = \frac{p_1}{p_0}$ строго точно въ

томуъ случаѣ, если растворитель *совершенно не ассоциированъ* и если растворитель *подчиняется законамъ идеальныхъ газовъ* даже въ пространственныхъ концентраціяхъ, близкихъ къ пространственной концентраціи его жидкаго состоянія.

Отступленіе реальныхъ газовъ отъ законовъ Маріотта-Бойля, Гей-Люссака и Авогадро, какъ извѣстно, объясняется двоякимъ образомъ: или объемомъ молекулы газа и притяженіемъ между ними (Ван-дер-Ваальсъ), или ассоціаціей молекулы газа (Планкъ).

Если остановиться на второй схемѣ, то заключеніе о выводѣ равенства (6) можетъ быть формулировано общѣе, именно, такъ: равенство $\frac{s_1}{s_0} = \frac{p_1}{p_0}$ будетъ строго точно для случая растворовъ въ жидкостяхъ *совершенно не ассоциированныхъ*; если растворитель *ассоциированъ*, равенство (6) будетъ *или неточно или невѣрно*—въ зависимости отъ степени ассоціаціи растворителя. Степень ассоціаціи растворенного тѣла, очевидно, *не вліяетъ* на выводъ равенства (6).

Къ этимъ замѣчаніямъ нужно прибавить еще одно, именно: вѣрно ли допущеніе, что паръ раствора нелетучаго тѣла въ летучемъ растворителѣ находится въ равновѣсіи *только съ растворителемъ* въ жидкой фазѣ, а не съ цѣлымъ растворомъ; иначе, *природа* растворенного тѣла и его *концентрація* оказываютъ свою долю вліянія на величину упругости пара раствора или нѣтъ? Напримеръ, растворы двухъ разныхъ тѣлъ въ одномъ и томъ же растворителѣ, въ которыхъ растворитель имѣеть одну и ту же парціальную плотность, будутъ имѣть одинаковую или разную упругость пара?

На это замѣчаніе можно было бы отвѣтить, что если бы на равновѣсіе между жидкимъ растворителемъ и его паромъ оказывало вліяніе растворенное тѣло (его природа и концентрація), то это значило бы, что активная масса данного тѣла опредѣляется не одной его пространственной концентраціей, но зависитъ еще и отъ природы и концентраціи другихъ присутствующихъ въ той же средѣ тѣлъ, и прежде всего, конечно, отъ природы самого растворителя. Съ одной стороны, ежедневное примѣненіе закона дѣйствующихъ массъ въ его обычной формулировкѣ къ цѣлому ряду частей очень сложныхъ равновѣсныхъ системъ съ результатами вполнѣ удовлетворительными какъ будто совершенно устраняетъ приведенное выше опасеніе. Съ другой стороны, рядъ такихъ фактовъ, какъ вліяніе среды на скорость реакціи (Меншуткинъ), явленіе неодинаковой растворимости одного и того же тѣла въ одинаковыхъ объемахъ различныхъ растворителей, явленія распределенія, подмѣченное вліяніе индифферентныхъ тѣлъ на различные равновѣсныя системы и т. д., не позволяютъ и совершенно выпускать изъ виду это замѣчаніе. Возможно, что, именно, для разбираемаго частнаго случая равновѣсія вліяніемъ природы и концентраціи растворенныхъ тѣлъ и нельязъ будетъ пренебречь.

Положимъ, что природа и концентрація растворенного тѣла оказываютъ вліяніе на скорость перехода жидкаго растворителя въ парообразное состояніе.

Тогда, скорость парообразованія V выразится такъ:

$$V = K_1 s_{A_1} \times K_2 s_{A_2}$$

гдѣ s_{A_1} и s_{A_2} суть парціальные плотности растворителя и растворенного

тѣла, а K_1 и K_2 — постоянныя, зависящія только отъ природы пары тѣль, образующихъ растворъ.

Скорость процесса конденсаціи пара V' выразится:

$$V = K'_1 p_1$$

Отсюда для случая равновѣсія получается:

$$K_1 s_{A_1} \times K_2 s_{A_2} = K'_1 p_1 \quad \text{или}$$

$$\frac{s_{A_1} \times s_{A_2}}{p_1} = \frac{K'_1}{K_1 \times K_2} = \text{Const.} \quad (11)$$

Итакъ, въ томъ случаѣ, если бы на равновѣсіе между паромъ и растворителемъ оказывали вліяніе природа и концентрація раствореннаго тѣла, то соотношеніе между плотностю раствора и упругостью его пара выражалось бы равенствомъ (11).

Какъ выражается дѣйствительное соотношеніе между плотностью раствора и упругостью его пара, иначе, между плотностью растворителя въ жидкой и газообразной фазѣ — въ одной изъ тѣхъ формулировокъ, которая только что разобраны, или въ болѣе сложной формѣ — на это можетъ отвѣтить лишь проведенный въ широкихъ размѣрахъ опытъ.

Термодинамически выводъ соотношенія между парціальной плотностію растворителя въ растворѣ и упругостью его пара былъ сдѣланъ Н. Н. Шиллеромъ: именно, онъ показалъ, что для тѣхъ растворовъ, для которыхъ вѣренъ законъ Бабо, это соотношеніе выражается равенствомъ:

$$\frac{s_1}{s_0} = \frac{p_1}{p_0} \cdot ^1)$$

Опытная проверка возможныхъ соотношеній между плотностью растворителя въ растворѣ и упругостью его пара. При опытной проверкѣ выведенныхъ выше возможныхъ соотношеній между плотностями растворителя въ жидкой и газообразной фазахъ раствора пришлось натолкнуться на цѣлый рядъ трудностей.

Числовыхъ данныхъ величинъ упругости пара растворовъ оказалось въ литературѣ сравнительно очень небольшое количество; въ то время какъ удѣльные вѣса чаше всего были опредѣлены при температурахъ 0° , 15° и 25° , упругости пара растворовъ чаше всего были измѣрены при температурахъ близкихъ къ температурамъ кипѣнія растворителей; данные измѣрениія величинъ упругости пара оказались содержащими вообще большую ошибку, иногда въ такомъ размѣрѣ, что упругости пара однихъ и тѣхъ же растворовъ, сдѣянныя разными авторами или разными методами, совершенно не сходились другъ съ другомъ; наконецъ, систематическихъ измѣрений уд. вѣса растворовъ въ органическихъ растворителяхъ въ литературѣ почти не оказалось; случайныя же одиночныя измѣрениія были разсѣяны въ статьяхъ на самыя разнообразныя темы — разыскивать ихъ за отсутствиемъ руководящаго признака было очень затруднительно.

1) Шиллеръ. Ж. Р. Ф. Х. О. 30, 79. 1898; 31, 93. 1899.

Такъ какъ величины упругости пара и величины парціальной плотности необходимо было сравнивать при одной и той же температурѣ, то я для избѣжанія перечисленій, которыхъ къ тому же не всегда возможно было сдѣлать за неизвѣстностью коэффиціентовъ расширенія растворовъ, принялъ, что *относительная упругость пара растворовъ не зависитъ отъ температуры* (законъ Бабо).

Какъ извѣстно, положеніе это во всей строгости примѣнено только къ тѣмъ растворамъ, разбавленіе которыхъ сопровождается нулевымъ тепловымъ эффеクトомъ (Кирхгофъ). Такихъ растворовъ найдется едва ли много. Но опытъ показываетъ (Эмденъ), что вліяніе теплового эффеекта разбавленія на величину относительной упругости пара раствора настолько мало, что даже въ случаѣ водныхъ растворовъ солей, разбавленіе которыхъ сопровождается вообще яснымъ теплотнымъ эффеектомъ, методъ измѣренія упругости пара въ однихъ случаяхъ совершенно не въ состояніи его обнаружить, въ другихъ случаяхъ поправкой можно пренебречь; кроме того, разбавленіе растворовъ въ органическихъ растворителяхъ въ большинствѣ случаевъ сопровождается совершенно ничтожнымъ тепловымъ эффеектомъ, въ нѣкоторыхъ случаяхъ близкимъ къ нулю (Linebarger). Такимъ образомъ, ошибка, сдѣланная введеніемъ въ вычисленія закона Бабо, не могла замѣтно повлиять на результаты сравненій.

Въ таблицѣ I сравнены водные растворы солей, кристаллизующихся безъ кристаллизационной воды.

Удѣльные вѣса (S) для данной концентраціи (c) вычислялись по парabolамъ, выведеннымъ Д. И. Менделѣевымъ изъ сличенія уд. вѣсовъ, опредѣленныхъ разными изслѣдователями¹⁾. Точность, съ которой даны уд. вѣса $\pm 0,0002$. Концентрація растворовъ (c) выражена отношеніемъ массы растворенного тѣла къ массѣ растворителя, принятой за 100.

Плотность растворителя въ растворѣ (парціальная плотность) вычислялась по формулѣ:

$$s_1 = S \times \frac{100}{100 + c} \quad (12)$$

Данныя упругости пара растворовъ взяты изъ работъ Emden'a²⁾ и Tammann'a³⁾. Вѣроятная ошибка въ опредѣленіи относительной упругости пара больше $\pm 0,001$.

¹⁾ Менделѣевъ. Исслѣдованіе водныхъ растворовъ по удѣльному вѣсу. 1887.

²⁾ Emden, Wied. Ann. 31, 145. 1887.

³⁾ Tammann, Wied. Ann. 24, 523. 1885.

Водные растворы.

Растворы электролитовъ.

1. Соли, кристаллизующіяся безъ кристаллизационной воды.

ТАБЛИЦА I.

c	$S \frac{15^{\circ}}{4^{\circ}}$	$s_1 \frac{15^{\circ}}{4^{\circ}}$	$\frac{s_1}{s_0}$	$\frac{p_1}{p_0}$	Имя наблюдателя упругости пара.
<i>Хлористый калий KCl.</i>					
10,051	1,0588	0,9621	0,9629	0,956	Emden
20,040	1,1112	0,9256	0,9264	0,909	
<i>Бромистый калий KBr.</i>					
24,63	1,1577	0,9289	0,9297	0,934	Tammann
35,4	1,2174	0,8991	0,8998	0,903	
68,57	1,3691	0,8125	0,8131	0,816	
<i>Йодистый калий KI.</i>					
13,09	1,0910	0,9647	0,9655	0,978	Tammann
35,97	1,2349	0,9082	0,9089	0,930	
96,34	1,5326	0,7806	0,7812	0,792	
<i>Хлористый натрий NaCl.</i>					
5,067	1,0339	0,9840	0,9848	0,967	Emden
14,705	1,0939	0,9537	0,9545	0,906	
26,636	1,1583	0,9147	0,9155	0,819	
<i>Бромистый натрий NaBr.</i>					
18,24	1,1299	0,9556	0,9564	0,947	Tammann
31,93	1,2225	0,9267	0,9274	0,889	
41,01	1,2717	0,9018	0,9026	0,845	
<i>Йодистый натрий NaI.</i>					
13,22	1,0701	0,9451	0,9459	0,973	Tammann
43,97	1,3023	0,9046	0,9053	0,882	
57,48	1,3777	0,8748	0,8755	0,836	

<i>c</i>	$S \frac{15^{\circ}}{4^{\circ}}$	$s_1 \frac{15^{\circ}}{4^{\circ}}$	$\frac{s_1}{s_0}$	$\frac{p_1}{p_0}$	Имя наблюдателя упругости пара.
<i>Хлористый аммоний NH₄Cl.</i>					
6,06	1,0168	0,9587	0,9594	0,969	Tammann
28,52	1,0644	0,8282	0,8289	0,836	
24,38	1,0572	0,8500	0,8506	0,862	
<i>Бромистый аммоний NH₄Br.</i>					
14,52	1,0726	0,9366	0,9374	0,956	Tammann
28,87	1,1377	0,8828	0,8835	0,905	
<i>Азотнокислый калий KNO₃.</i>					
5,029	1,0296	0,9803	0,9811	0,983	Emden
14,885	1,0844	0,9436	0,9445	0,956	
25,011	1,1348	0,9077	0,9085	0,932	
<i>Азотнокислый натрий NaNO₃.</i>					
9,976	1,0618	0,9656	0,9665	0,956	Emden
19,680	1,1169	0,9330	0,9340	0,926	
41,75	1,2238	0,8634	0,8642	0,853	
<i>Азотнокислый литий LiNO₃.</i>					
15,92	1,0847	0,9357	0,9365	0,916	Tammann
59,06	1,2608	0,7927	0,7933	0,632	
<i>Сульфатный калий K₂SO₄.</i>					
5,008	1,0382	0,9883	0,9893	0,983	Emden
10,021	1,0750	0,9774	0,9783	0,974	
<i>Хромово-кислый калий K₂CrO₄.</i>					
25,35	1,1767	0,9387	0,9405	0,950	Tammann
48,90	1,3091	0,8792	0,8808	0,895	
67,83	1,3963	0,8130	0,8145	0,850	

c	$S \frac{15^0}{4^0}$	$s_1 \frac{15^0}{4^0}$	$\frac{s_1}{s_0}$	$\frac{p_1}{p_0}$	Имя наблюдателя упругости пара.
			<i>Скърнокислый аммоний</i> ($NH_4)_2SO_4$.		
13,93	1,0711	0,9402	0,9411	0,966	Tammann
33,20	1,1479	0,8618	0,8625	0,922	

Данныя, приведенные въ таблицѣ I, показываютъ, что для водныхъ растворовъ солей, кристаллизующихся безъ кристаллизационной воды, можно принять, что равенство $\frac{s_1}{s_0} = \frac{p_1}{p_0}$ удовлетворяется приблизительно, и тѣмъ лучше, чѣмъ разбавленнѣе растворъ. Для разбавленныхъ растворовъ отступлениія лежать *въ предѣлахъ ошибокъ опыта*. Для однихъ солей $\frac{p_1}{p_0}$ *больше* $\frac{s_1}{s_0}$, для другихъ оно *меньше*. Сравнительно слишкомъ большія отступлениія наблюдаются для растворовъ *хлористаго натрія*.

Другія вѣроятныя соотношенія между парціальной плотностію растворителя и упругостью его пара—формулы (10) и (11)—совершенно *не удовлетворяются*, какъ это легко видѣть изъ нижеслѣдующаго сравненія для растворовъ бромистаго калія.

Таблица II.

Бромистый калій KBr.

c	$S \frac{15^0}{4^0}$	$s_1 \frac{15^0}{4^0}$	$\frac{s_1}{s_0}$	$\frac{p_1}{p_0}$	$\frac{p_1^2}{p_0^2}$	$\frac{s_1 s_2}{p_1}$
24,63	1,1577	0,9289	0,9297	0,934	0,8721	0,1018
35,40	1,2174	0,8991	0,8998	0,903	0,8154	0,3168
68,57	1,3691	0,8125	0,8131	0,816	0,6659	0,5541

2. Соли, кристаллизующіяся съ кристаллизационной водой.

Въ таблицѣ III сдѣлано сравненіе для солей, кристаллизующихся изъ водныхъ растворовъ въ видѣ гидратовъ. При вычисленіи парціальной плотности по формулѣ (12) предполагалось, что въ растворѣ находятся то тѣ, то другіе гидраты.

ТАБЛИЦА III.

<i>c</i>	$S \frac{15^{\circ}}{4^{\circ}}$	$s_1 \frac{15^{\circ}}{4^{\circ}}$	$\frac{s_1}{s_0}$	$\frac{p_1}{p_0}$	Имя наблюдателя упругости пара.
<i>Спирнокислый цинкъ $ZnSO_4$.</i>					
14,865 $ZnSO_4$		0,9956	0,9964		
29,988 $ZnSO_4 \cdot 7H_2O$	1,1436	0,8798	0,8805	0,976	Emden
16,80 $ZnSO_4 \cdot H_2O$		0,9795	0,9802		
<i>Спирнокислая мѣдь $CuSO_4$.</i>					
6,156 $CuSO_4$		0,9991	0,9998		
9,998 $CuSO_4 \cdot 5H_2O$	1,0606	0,9643	0,9651	0,989	Emden
6,901 $CuSO_4 \cdot H_2O$		0,9921	0,9929		
<i>Хлористый кальций $CaCl_2$.</i>					
12,55 $CaCl_2$		0,9728	0,9736		
28,22 $CaCl_2 \cdot 6H_2O$	1,0955	0,8549	0,8556	0,931	Emden
17,15 $CaCl_2 \cdot 2H_2O$		0,9351	0,9359		
<i>19,99 $CaCl_2$</i>					
48,96 $CaCl_2 \cdot 6H_2O$	1,1461	0,7694	0,7700	0,882	"
27,45 $CaCl_2 \cdot 2H_2O$		0,8993	0,9000		

<i>c</i>	$S \frac{15^{\circ}}{4^{\circ}}$	$s_1 \frac{15^{\circ}}{4^{\circ}}$	$\frac{s_1}{s_0}$	$\frac{p_1}{p_0}$	Имя наблюдателя упругости пара.
20,211 $CaCl_2$	1,1476	0,9546	0,9554	0,877	"
49,64 $CaCl_2 \cdot 6H_2O$		0,7669	0,7675		
28,64 $CaCl_2 \cdot 2H_2O$		0,8921	0,8928		
<i>Хлористый магний $MgCl_2$.</i>					
10,73 $MgCl_2$	1,0815	0,9767	0,9775	0,937	Tammann
26,13 $MgCl_2 \cdot 6H_2O$		0,8575	0,8581		
14,43 $MgCl_2 \cdot 2H_2O$		0,9449	0,9456		
19,00 $MgCl_2$	1,1385	0,9566	0,9574	0,864	"
51,80 $MgCl_2 \cdot 6H_2O$		0,7500	0,7506		
26,20 $MgCl_2 \cdot 2H_2O$		0,8876	0,8882		
36,09 $MgCl_2$	1,2410	0,9119	0,9126	0,653	"
13,08 $MgCl_2 \cdot 6H_2O$		0,5376	0,5380		
49,77 $MgCl_2 \cdot 2H_2O$		0,7870	0,7876		
<i>Хлористый барий $BaCl_2$.</i>					
11,10 $BaCl_2$	1,0937	0,9847	0,9854	0,975	Tammann
13,27 $BaCl_2 \cdot 2H_2O$		0,9656	0,9663		
12,30 $BaCl_2 \cdot H_2O$		0,9750	0,9757		
31,50 $BaCl_2$	1,2533	0,9530	0,9537	0,921	Tammann
39,10 $BaCl_2 \cdot 2H_2O$		0,9010	0,9017		
35,20 $BaCl_2 \cdot H_2O$		0,9268	0,9275		

Изъ таблицы III слѣдуетъ, что равенство $\frac{s_1}{s_0} = \frac{p_1}{p_0}$ рѣзко не оправдывается, если при вычислениі s_1 принимать, что эти соли находятся въ растворѣ въ *безводномъ* состояніи или въ видѣ тѣхъ гидратовъ, въ которыхъ онѣ *кристаллизуются* изъ насыщенныхъ растворовъ.

Для растворовъ хлористаго кальція и хлористаго магнія равенство $\frac{s_1}{s_0} = \frac{p_1}{p_0}$ оправдывается лишь въ томъ случаѣ, если принять, что въ рас-

твръ находятся гидраты $CaCl_2 \cdot 2H_2O$ и $MgCl_2 \cdot 2H_2O$; для растворовъ сърнокислой мѣди и сърнокислого цинка это равенство оправдывается, если принять, что въ растворѣ находятся гидраты $CuSO_4 \cdot H_2O$ и $ZnSO_4 \cdot H_2O$, т. е. въ ненасыщенныхъ растворахъ находятся наиболѣе прочные гидраты, могущіе устоять противъ диссоціирующей способности растворителя.

Отсюда слѣдуетъ, что сравненіе парціальной плотности растворителя въ жидкой фазѣ съ упругостью его пара можетъ служить методомъ для решенія вопроса, въ какомъ состояніи растворенное тѣло находится въ растворѣ.

Вопросъ о томъ, въ какомъ состояніи находятся растворенные тѣла, принадлежитъ къ числу вопросовъ настолько же интересныхъ и важныхъ, насколько темныхъ, запутанныхъ и до сихъ поръ упорно не поддающихся окончательному решенію. Параллельно двумъ главнымъ точкамъ зреінія на растворы можно отмѣтить и два теченія мысли въ вопросѣ о состояніи растворенныхъ тѣлъ. Защитники химической теоріи растворовъ (Менделѣевъ, Пиккерингъ, Каленбергъ, Джонсъ) пытаются доказать, что растворенные тѣла находятся въ растворѣ въ видѣ нейтральныхъ молекулъ, связанныхъ химически съ растворителемъ, именно, гидратовъ ¹⁾. Творцы физической теоріи растворовъ принимаютъ, что растворенные тѣла находятся въ растворѣ или въ видѣ іоновъ или въ видѣ нейтральныхъ молекулъ не связанныхъ химически съ растворителемъ. Ни тотъ ни другой взглядъ не исчерпываютъ вопроса о состояніи растворенныхъ тѣлъ. Возможно, что растворенные тѣла находятся въ растворѣ въ видѣ гидратированныхъ іоновъ ²⁾.

Методъ сравненія парціальныхъ плотностей растворителя въ жидкой и газообразной фазахъ, не затрагивая совершенно вопроса въ какомъ состояніи находится растворенное тѣло—въ видѣ іоновъ или въ видѣ нейтральныхъ молекулъ—рѣшаетъ вопросъ о томъ, весь ли растворитель раствора ассоціированъ съ раствореннымъ тѣломъ по типу раствора, или часть его ассоціирована по типу химического соединенія. Между ассоціаціями того и другого типа мы проводимъ рѣзкую границу и, очевидно, вполнѣ возможно, что часть растворителя будетъ ассоціирована по одному типу, часть же —по другому.

Разница между растворителемъ, ассоціированнымъ съ раствореннымъ тѣломъ по типу химического соединенія и по типу раствора, можетъ быть пояснена такъ. Въ тѣхъ случаяхъ, когда часть растворителя раствора связана химически, мы не можемъ раздѣлить растворитель и растворенное тѣло процессомъ обратимымъ во всѣхъ своихъ частяхъ и *непрерывнымъ*; когда будетъ удаленъ весь растворитель и останется только химическое соединеніе его съ растворителемъ, процессъ долженъ быть прерванъ и начать *новый* процессъ, одинъ или нѣсколько послѣдовательныхъ, смотря по характеру гидрата; каждый изъ этихъ процессовъ въ свою очередь будетъ также непрерывнымъ и обратимымъ.

1) Терминъ „сольватъ“ только на дняхъ появился въ химической литературѣ для обозначенія соединеній аналогичныхъ гидратамъ, но съ растворителемъ инымъ, чѣмъ вода.

2) Въ послѣднее время можно отмѣтить нѣкоторое движение въ пользу принятія гидратированныхъ іоновъ; таковы работы: *Vaillant*, Comptes rendus, **138**, 1210; *Livingston Morgan und Kanolt*, Zeitschr. phys. Chem. **48**, 365. 1904; *Jones und Getman*, Zeitschr. phys. Chem. **49**, 385. 1904.

Если сравнение парциальныхъ плотностей растворителя въ жидкой и газообразной фазахъ дастъ отвѣтъ, что часть растворителя связана химически, изслѣдованіе электропроводности покажетъ далѣе, связанъ ли этотъ растворитель съ *нейтральными молекулами* растворенного тѣла или съ *ионами*.

Вычислениe количества растворителя (x), связанного съ раствореннымъ тѣломъ, а, слѣдовательно, и комплекса ($c+x$), который находится въ растворѣ, по методу сравненія парциальныхъ плотностей растворителя въ жидкой и газообразной фазѣ раствора производится такъ.

Пусть при раствореніи (c) в. ч. тѣла въ 100 в. ч. растворителя, (x) въсовыхъ единицъ растворителя вступаютъ во взаимодѣйствіе съ (c) в. ч. растворенного тѣла.

$$\text{Тогда } s_1 = \frac{100-x}{V}, \text{ где}$$

V есть объемъ раствора.

$$\text{Положимъ } \frac{s_1}{s_0} = \frac{p_1}{p_0} = \mu.$$

$$\text{Такъ какъ } V = \frac{100+c}{S},$$

то отсюда слѣдуетъ, что

$$x = 100 - \mu \frac{s_0}{S} (100 + c) \quad (13)$$

Напримѣръ, вычислениe x по формулѣ (13) для растворовъ сѣрнокислаго цинка и хлористаго кальція даетъ слѣдующіе результаты.

Для раствора *сѣрнокислаго цинка*, содержащаго 14,865 грм. безводной соли на 100 грм. воды:

$$\frac{p_1}{p_0} = \mu = 0,976 \text{ (Emden);}$$

$$S \frac{15^{\circ}}{4^{\circ}} = 1,1436;$$

отсюда

$$x = 100 - 0,976 \times \frac{0,9992}{1,1436} \times 114,865 = 2,05 \text{ грм.}$$

Слѣдовательно, въ растворѣ съ 14,865 грм. сѣрнокислаго цинка химически связано 2,05 грм. воды, а съ молекулой $ZnSO_4(161)$ связано 22 гр., т. е. одна молекула ($H_2O=18$).

Для раствора хлористаго кальція, содержащаго 12,55 грм. безводной соли на 100 грм. воды:

$$\frac{p_1}{p_0} = \mu = 0,931 \text{ (Emden);}$$

$$S \frac{15^{\circ}}{4^{\circ}} = 1,0955.$$

Отсюда

$$x = 100 - 0,931 \times \frac{0,9992}{1,0955} \times 112,5 = 4,41 \text{ грам.};$$

съ молекулой же $CaCl_2$ (111) химически связано—38 т. е. двѣ молекулы воды ($2H_2O=36$).

Итакъ, вычисленіе количества воды, связанной въ растворѣ химически съ молекулами солей, кристаллизующихся съ кристаллизационной водой, даетъ тотъ любопытный результатъ, что въ растворѣ вовсе не находятся высшіе гидраты, какъ казалось бы, а, наоборотъ, или безводныя соли или наиболѣе прочные гидраты, т. е. избытокъ воды дѣйствуетъ не гидратирующими, а диссоциирующими образомъ.

Фактъ этотъ я думаю пояснить слѣдующимъ образомъ. Въ недавнее время Шиллеромъ показано, что давленіемъ на поверхность раздѣла между жидкостью и ея паромъ упругость пара жидкости повышается¹⁾). Тотъ же выводъ можетъ быть приложенъ и къ кристаллогидратамъ, именно, въ такой формѣ: давленіе на кристаллогидратъ повышаетъ упругость его диссоціації. Жидкости можно рассматривать какъ сильно сжатые газы, заключенные какъ бы въ сосудахъ, стѣнки которыхъ, способныя выдержать громадныя давленія, состоять изъ поверхностного слоя жидкости. Манометръ, опущенный въ жидкость, потому не открывается этого давленія, что при погруженніи манометра въ жидкость поверхностный слой жидкости не нарушается; тамъ, где помѣщенъ манометръ, жидкость только отодвигается—мѣняется лишь форма сосуда, но сосудъ попрежнему остается цѣлымъ и замкнутымъ. Частица же кристаллогидрата, проникая дѣйствительно въ среду жидкости за эту оболочку, попадаетъ въ атмосферу сильного давленія, результатъ котораго и есть диссоціація кристаллогидрата. Чѣмъ концентрированнѣе растворъ, тѣмъ менѣе концентрированъ растворитель, тѣмъ его парціальное давленіе менѣе. При известной степени концентраціи наступаетъ, наконецъ, моментъ, когда это давленіе не въ состояніи диссоціировать кристаллогидратъ—кристаллогидратъ остается не диссоціированнымъ. Такимъ образомъ возможно, что въ крѣпкихъ растворахъ находятся кристаллогидраты съ высшимъ содержаніемъ воды и вполнѣ понятно, что, именно, эти гидраты будуть кристаллизоваться изъ насыщенныхъ растворовъ.

Изслѣдованіе вопроса о гидратациі (сольвації) растворенныхъ тѣлъ не составляетъ главной задачи этого труда. Вопросъ этотъ очень сложенъ, имѣть свою обширную литературу и заслуживаетъ специальнаго изслѣдованія. Примѣненіе найденного метода къ ряду конкретныхъ случаевъ и сравненіе полученныхъ результатовъ съ результатами другихъ методовъ также не вошло въ нашъ трудъ, такъ какъ это опять слишкомъ раздвинуло бы рамки и объемъ труда. Такое изслѣдованіе можетъ быть составить содержаніе одной изъ будущихъ работъ. Здѣсь я хотѣлъ бы указать только на то, что общій выводъ, данный методомъ, именно, что съ разбавленіемъ гидратациі падаетъ, находитъ себѣ подтвержденіе въ рядѣ работъ другихъ

1) Шиллеръ, Ж. Р. Ф. Х. О. **29**, 7. 1897; Wied. Ann. **60**, 755. 1897; Киевск. Унив. Извѣстія 1897.

изслѣдователей, пришедшихъ къ тому же выводу совершенно другими прѣемами. Такъ, *Smits*¹⁾, обсуждая результаты своихъ работъ по измѣрению упругости пара растворовъ, говоритъ: „Bei kleinen concentrationen kommt Hydratbildung nicht... „Bei grösseren konzentrationen nimmt die Hydratbildung zu“....

*Bancroft*²⁾, возражая Нернсту (*Theoretische Chemie* 430) о вліянніи концентраціи на гидратацию, утверждаетъ, что съ разбавленіемъ раствора проходитъ разложеніе гидратовъ.

Къ тѣмъ же выводамъ пришли *Jones und Getman*³⁾, вычислявшіе гидраты по температурѣ замерзанія растворовъ.

Lobry de Bruyn и *Lobry de Bruyn u. Ingius*⁴⁾, изслѣдуя состояніе гидратовъ $NiSO_4 \cdot 7H_2O$, $NiSO_4 \cdot 6H_2O$ и $NiSO_4 \cdot 3H_2O$ въ растворахъ въ метиловомъ спиртѣ и получивъ тотъ результатъ, что въ этихъ растворахъ существуетъ наиболѣе прочный гидратъ $NiSO_4 \cdot H_2O$, перенесли то же заключеніе и на водные растворы.

*Colson*⁵⁾, изслѣдуя химическія отношенія водныхъ растворовъ сѣрнокислого цинка, придаетъ ему формулу $HSO_4 \cdot Zn-O-Zn$, SO_4H , которая можетъ быть представлена какъ гидратъ $(ZnSO_4)_2 \cdot H_2O$.

Водные растворы ноеэлектролитовъ.

Растворы тростникового сахара.

Упругости пара водныхъ растворовъ сахара были измѣрены мною.⁶⁾

Парціальная плотность вычисывалась по формулѣ:

$$s_1 = S \times \frac{100 - \pi}{100}, \quad \text{гдѣ} \quad (14)$$

S—плотность раствора,

π—содержаніе сахара въ 100 в. ч. раствора.

Плотности сахарныхъ растворовъ взяты изъ „Таблицъ“ *Landolt und Börnstein*.

1) *Smits*, Zeitschr. phys. Chem. **51**, 42. 1905.

2) *Bancroft*, The Journ. of phys. Chem. **3**, 551. 1899.

3) *Jones u. Getman*, Zeitschr. phys. Chem. **49**, 385. 1904.

4) *Lobry de Bruyn*, *Lobry de Bruyn u. Ingius*. Rec. trav. chim. Pays-Bas. **22**, 421. 1903.

5) *Colson*, Comptes rendus **139**, 199. 1904.

6) Я. И. Михайленко. Объ упругости пара водныхъ растворовъ тростниковаго сахара. 1900.

Таблица IV.

Водные растворы тростникового сахара.

Концентрация		$S \frac{17,5^{\circ}}{17,5^{\circ}}$	$s_1 \frac{17,5^{\circ}}{17,5^{\circ}}$	$\frac{s_1}{s_0}$	$\frac{p_1}{p_0}$	V_{sp}	V_{mol}
n=числу граммомол. на 1000 гр. воды.	π°/\circ						
n	%						
0,200	6,40	1,02535	0,95950	0,9595	0,9961	0,5585	191,0
0,800	21,48	1,08995	0,85583	0,8558	0,9846	0,5587	191,2
1,400	31,64	1,13759	0,77766	0,7777	0,9720	0,5554	190,0
1,800	38,10	1,16971	0,72405	0,7240	0,9635	0,5578	190,7
2,400	45,08	1,20618	0,66243	0,6624	0,9443	0,5507	188,1
3,000	50,64	1,23610	0,610139	0,6101	0,9287	0,5481	187,4

Изъ таблицы очевидно, что равенство $\frac{p_1}{p_0} = \frac{s_1}{s_0}$ для сахарныхъ растворовъ *рѣзко не удовлетворяется*. Еще болѣе рѣзко не удовлетворяются и другія вѣроятныя формы соотношеній между упругостью пара и парціальной плотностью [равенства (10) и (11)].

Такъ какъ вышеприведенное равенство, какъ это слѣдуетъ изъ предыдущаго, достаточно близко удовлетворяется для цѣлаго ряда водныхъ растворовъ солей, то важно было бы выяснить причины, почему оно не удовлетворяется для водныхъ растворовъ сахара.

На точность равенства $\frac{p_1}{p_0} = \frac{s_1}{s_0}$ можетъ вліять, какъ это только что было показано, образование въ растворѣ гидратовъ.

Если растворенное тѣло образуетъ гидратъ, то парціальная плотность, вычисленная по формулѣ $s_1 = S \times \frac{100 - \pi}{100}$, будетъ *не вѣрна*, слѣдовательно,

будетъ невѣрно и отношение $\frac{s_1}{s_0}$.

Дѣйствительно, пусть π вѣсовыхъ частей тѣла растворены въ 100— π в. ч. растворителя. Пусть на образование гидрата тратится x вѣс. частей растворителя. Тогда парціальная плотность, очевидно, выразится такъ:

$$s_1 = S \times \frac{(100 - x) - \pi}{100} \quad (15)$$

Если сравнить формулы (14) и (15), то очевидно, что величина s_1 , вычисленная по формулѣ (15), будетъ меньше, чѣмъ s_1 , вычисленная по формулѣ (14).

Напримѣръ, если въ 100 граммахъ воды растворить безводной соли хлористаго кальція 12,555 грм., то парціальная плотность, вычисленная по формулѣ (14), будетъ:

$$s_1 = 1,0955 \times \frac{100 - 11,26}{100} = 0,9728.$$

Если сдѣлать предположеніе, что въ растворѣ образовался гидратъ $CaCl_2 \cdot 6H_2O$, то парціальная плотность, вычисленная по формулѣ (15), будетъ:

$$s_1 = 1,0955 \times \frac{100 - 22,01}{100} = 0,8549.$$

Но для сахарныхъ растворовъ величина s_1 , вычисленная по формулѣ (14), слишкомъ мала; образованіе же гидрата еще болѣе понизило бы ее. Слѣдовательно, причина разницы—не гидратациѣ.

Нельзя объяснить разницу и предположеніемъ гидролиза.

Дѣло обстоитъ такъ, какъ будто бы количество воды, содержащееся въ единицѣ объема раствора, занимаетъ не весь объемъ, а только *нѣкоторую его часть, другая же часть занята сахаромъ; иначе—молекулы сахара не проникаютъ для воды.*

Если остановиться на томъ предположеніи, что растворенное тѣло занимаетъ въ растворѣ иѣкоторый объемъ, непроницаемый для растворителя, то для вычислениія парціального объема (s_1) можно пользоваться формулой (14) лишь только въ томъ случаѣ, если этимъ объемомъ можно пренебречь, напр., въ случаѣ разбавленныхъ растворовъ, или, если истинный удѣльный объемъ растворенного тѣла невеликъ. Въ другихъ случаяхъ, въ формулу вычислениія парціальной плотности нужно ввести поправку на этотъ объемъ.

Именно, если въ 100— π гр. растворителя растворить π граммовъ вещества и если уд. объемъ (объемъ 1 грамма) вещества въ растворѣ обозначить черезъ V_{sp} , то парціальная плотность растворителя выражится такъ:

$$s_1 = S \times \frac{100 - \pi}{100 - \pi S V_{sp}} \quad (16)$$

Изъ формулы очевидно, что поправка будетъ тѣмъ больше, чѣмъ больше величина $\pi S V_{sp}$, т. е. чѣмъ крѣпче растворъ ($\pi\%$), чѣмъ больше истинный удѣльный объемъ растворенного тѣла (V_{sp}) и чѣмъ выше удѣльный вѣсъ раствора (S). Величина V_{sp} по условію не должна зависѣть отъ концентрації.

Попробуемъ вычислить величину V_{sp} (истинный удѣльный объемъ растворенного тѣла въ растворѣ) и V_{mol} (истинный молекулярный объемъ растворенного тѣла въ растворѣ) для растворовъ сахара.

Величину V_{sp} найдемъ изъ слѣдующаго равенства:

$$\frac{p_1}{p_0} = \frac{s_1}{s_0} = \frac{S(100 - \pi)}{s_0(100 - \pi S V_{sp})}.$$

Если принять, что равенство $\frac{p_1}{p_0} = \frac{s_1}{s_0}$ имѣеть мѣсто, тогда истинный уд. объемъ V_{sp} равенъ:

$$V_{sp} = \frac{100}{\pi S} - \frac{p_0}{p_1} \times \frac{(100-\pi)}{\pi s_0} \quad (17)$$

А V_{mol} , т. е. истинный молекулярный объемъ, равенъ:

$$V_{mol} = V_{sp} \times M, \quad (18)$$

если черезъ M обозначить молекулярный вѣсъ.

Въ таблицѣ IV приведены эти величины подъ знаками V_{sp} и V_{mol} .

Какъ видимъ, истинный удѣльный, а слѣдовательно, и молекулярный объемъ сахара очень мало мѣняются съ концентраціей. Нѣсколько менѣшія величины для очень крѣпкихъ растворовъ я объяснилъ бы скорѣе ошибками въ опредѣленіи отношенія $\frac{p_1}{p_0}$ для крѣпкихъ растворовъ, чѣмъ дѣйствительнымъ измѣненіемъ удѣльного объема съ концентраціей.

Истинный молекулярный объемъ сахара, вычисленный изъ атомныхъ объемовъ, принимая для сахара обычную структурную формулу, а для атомныхъ объемовъ числа Траубѣ¹⁾, = 221,9.

Сахаръ былъ первымъ воднымъ растворомъ неэлектролита, изслѣдованнымъ мною въ смыслѣ равенства $\frac{s_1}{s_0} = \frac{p_1}{p_0}$. Подобныя же отношенія показываютъ, повидимому, водные растворы и другихъ неэлектролитовъ.

Въ таблицахъ V и VI приведены данные для водныхъ растворовъ глицерина и мочевины.

ТАБЛИЦА V.

Водные растворы глицерина.

n=числу граммомол. въ литрѣ.	π°/\circ	$S \frac{15^{\circ}}{15^{\circ}}$	$s_1 \frac{15^{\circ}}{15^{\circ}}$	$\frac{p_1}{p_0}$	$\frac{s_1}{s_0}$	V_{sp}	V_{mol}
n	%						
1,0277	8,64	1,0211	0,9329	0,9820	0,9329	0,5669	52,16
0,5038	4,430	1,0108	0,9660	0,9912	0,9660	0,5647	51,95
0,2441	2,195	1,0054	0,9834	0,9956	0,9834	0,5545	51,01
0,1180	1,074	1,0027	0,9920	0,9979	0,9920	0,5514	50,74

1) Biltz, Die Praxis der Molekelgewichtsbestimmung. 1898.

$S \frac{15^{\circ}}{15^{\circ}}$ взяты изъ „Таблицъ“ *Landolt und Börnstein*;

$s_1 \frac{15^{\circ}}{15^{\circ}}$ вычислены по формуле $s_1 = S \times \frac{100 - \pi}{100}$;

$\frac{p_1}{p_0}$ вычислены по наблюденіямъ *Dieterici*, Wied. Ann. **67**. 865. 1899.

V_{sp} и V_{mol} имѣютъ тоже значеніе, что и въ таблицѣ IV.

Истинный молекулярный объемъ глицерина, высчитанный изъ атомныхъ объемовъ, принимая числа Траубэ, = 61,4.

Таблица VI.

Водные растворы мочевины.

π°/\circ	$S \frac{15^{\circ}}{4^{\circ}}$	$s_1 \frac{15^{\circ}}{4^{\circ}}$	$\frac{s_1}{s_e}$	$\frac{p_1}{p_0}$	V_{sp}	V_{mol}
0,8228	1,00148	0,99320	0,9940	0,9975	0,5	30
6,09	1,01619	0,95430	0,9551	0,9824	0,4347	26,08 ¹⁾

$S \frac{15^{\circ}}{4^{\circ}}$ наблюдены *Traube*, Liebig's Ann. **290**. 94, 1896.

$\frac{p_1}{p_0}$ интерполированы по наблюденіемъ *Dieterici*, Wied. Ann. **67**. 865, 1899.

Остальныя обозначенія тѣ же, что и въ предыдущей таблицѣ.

Истинный молекулярный объемъ мочевины, высчитанный изъ атомныхъ объемовъ, принимая числа Траубэ, = 30,8.

Характерно, что во всѣхъ трехъ случаяхъ для истиннаго *удельнаго объема* (V_{sp}) высчитывается почти одно и тоже число (около 0,5), хотя сами тѣла и относятся къ разнымъ классамъ и имѣютъ разный молекулярный вѣсъ (342, 92, 60). Т. е. какъ будто поправка на каждый граммъ растворенного тѣла для всѣхъ водныхъ растворовъ одна и также, *независимо отъ природы растворенного тѣла*.

1) Сравнительно большая разница между молекулярными объемами глицерина, вычисленными для разныхъ концентраций, здѣсь можетъ быть объяснена тѣмъ, что мочевина въ водныхъ растворахъ подвергается гидролизу.

Гипотеза о кажущемъ и истинномъ объемѣ не находится въ противорѣчіи съ тѣми представлениями о строеніи матеріи, которая можно считать общепринятыми.

Такъ, *Traube* ¹⁾, изслѣдуя отклоненія отъ правила Коппа, состоящаго въ томъ, что молекулярный объемъ сложнаго тѣла въ жидкому состояніи равенъ суммѣ атомныхъ объемовъ элементовъ его составляющихъ, пришелъ къ заключенію, что въ видимомъ объемѣ жидкостей нужно различать объемъ, занятый собственно молекулами данного тѣла (*истинный объемъ*) и объемъ, въ которомъ молекулы совершаютъ свои колебанія (*коволюмъ*).

Klausius и *Mossotti*, изучая діэлектрическія свойства тѣлъ, пришли къ аналогичному выводу и дали формулу для вычисленія истиннаго объема вещества по его діэлектрической постоянной.

H. A. Lorentz и *L. Lorentz* ²⁾ вывели формулу для вычисленія истиннаго объема по показателю преломленія свѣтовой волны.

Канонниковъ ³⁾ посвящаетъ рядъ статей вычисленію „Истинной плотности химическихъ соединеній и ея отношенію къ ихъ составу и строенію“.

Кинетическая теорія газовъ и жидкостей также трактуетъ обь истинномъ объемѣ и даетъ способы вычислить его, и т. д.

Гипотеза обь истинномъ объемѣ примѣнена здѣсь, какъ гипотеза простѣйшая. Насколько она окажется плодотворной и представить ли поправка на объемъ, занимаемый раствореннымъ тѣломъ, тотъ поправочный членъ, который оставалось найти, чтобы окончательно установить соотношеніе между плотностями растворителя въ жидкой и газообразной фазѣ, или этотъ поправочный членъ нужно искать еще и въ другихъ свойствахъ растворителя—это покажутъ дальнѣйшія изслѣдованія въ этомъ же направленіи.

Здѣсь замѣтимъ лишь, что для водныхъ растворовъ, кроме того, должны быть приняты во вниманіе и тѣ, до послѣдняго времени мало изслѣдованныя молекулярные измѣненія, которыя, несомнѣнно, претерпѣваетъ вода, когда въ ней что либо растворяютъ. Въ настоящее время гипотезой обь ассоціаціи воды (*Rentgen, de Coppel, Witt, Sutherland*) эти загадочные явленія начинаютъ мало по малу освѣщаться, и, можетъ быть, въ ближайшемъ будущемъ ихъ удастся ввести въ расчетъ.

Водные растворы коллоидовъ.

Изслѣдованіе парціальной плотности коллоидовъ представляло особый интересъ. Какъ известно, коллоидальные растворы часто рассматриваются какъ переходъ отъ настоящихъ растворовъ къ настоящимъ эмульсіямъ. Пониженія растворенными коллоидами упругости пара и температуры замерзанія растворителя настолько ничтожны, что въ пѣкоторыхъ случаяхъ ихъ совершенно не удается обнаружить.

1) *Traube*, Grundriss der physikalischen Chemie. 1904.

2) Wied. Ann. II, 70.

3) *Канонниковъ*. Ж. Р. Ф. Х. О. 31 (1) 573, 1899; 32 (1) 639, 1900; 33 (1) 61; (1) 95; (1) 743. 1901.

Если бы при вычислении парциальной плотности растворителя въ коллоидальныхъ растворахъ оказалось, что парциальная плотность растворителя въ растворѣ равна или очень близка къ плотности чистаго растворителя, то это указало бы на то, что коллоидальные растворы по существу суть настоящіе растворы и формула (14), принятая для вычислений парциальной плотности растворителя въ растворѣ оказалась, вообще вѣрна. Если бы при вычислении парциальной плотности растворителя въ растворѣ оказалось, что его парциальная плотность значительно ниже парциальной плотности чистаго растворителя, то это могло служить указаніемъ или на то, что формула (14), принятая для вычислений парциальной плотности вообще не вѣрна, или, что коллоиды суть настоящія эмульсіи.

Такъ какъ въ литературѣ мнѣ не удалось найти соотвѣтствующаго материала, то изслѣдованы лишь одни водные растворы танина.

Уд. вѣса водныхъ растворовъ танина были опредѣлены по моему предложенію моимъ сотрудникомъ по измѣренію уд. вѣса и упругости пара растворовъ іода въ органическихъ растворителяхъ студ. Цельтнеромъ. Материаломъ для изслѣдованія служилъ препаратъ изъ фабрики С. А. Ф. Kahlbaum, очищенный особыми пріемами. Онъ сушился въ эксикаторѣ надъ фосфорнымъ ангидридомъ, затѣмъ приготавлялся растворъ.

Уд. вѣса были измѣрены при 25° при помощи видоизмѣненныхъ мною пикнометровъ Менделѣева, при соблюдении всѣхъ предосторожностей и со всѣми поправками, подробно описанными въ III-й главѣ этой книги.

Упругости пара водныхъ растворовъ танина были вычислены мною по извѣстной формулѣ:

$$\frac{n_1}{n_1+n_2} = \frac{p_0-p_1}{p_0}, \quad (19)$$

въ которой n_1 обозначаетъ число молекулъ растворенного тѣла, n_2 —число молекулъ растворителя, p_0 —упругость пара чистаго растворителя, p_1 —упругость пара раствора.

Вычисление упругости пара водныхъ растворовъ танина по этой формулѣ требуетъ знанія молекулярного вѣса танина. Въ литературѣ мы находимъ цѣлый рядъ чиселъ молекулярного вѣса танина, опредѣленныхъ различными авторами по пониженію температуры замерзанія его растворовъ; именно: 1322 (Сабанѣевъ) ¹⁾, 2643 (Paterno), 3700 (Paterno) ²⁾. Разницы обусловливаются, съ одной стороны, тѣмъ, что танинъ представляетъ собою смѣсь химическихъ индивидуумовъ, что не даетъ гарантіи въ томъ, что материалъ, употребленный для изслѣдованія, всегда имѣлъ одинъ и тотъ же составъ, съ другой стороны—вліяніемъ на результатъ ошибокъ измѣренія величины пониженія температуры замерзанія, величины крайне малой.

Для вычислениія относительной величины упругости пара $\frac{p_1}{p_0}$ растворъ танина я принялъ молекулярный вѣсъ танина=2000.

Въ таблицѣ VII сведены: уд. вѣса $S \frac{25^{\circ}}{4^{\circ}}$, парциальная плотности

¹⁾ Сабанѣевъ, Журн. Русск. Физико-Хим. Общ. 1890.

²⁾ Paterno, Zeitschr. phys. Chem. 4, 457. 1889.

$s_1 \frac{25^{\circ}}{4^{\circ}}$, относительная упругость пара $\frac{p_1}{p_0}$ и истинный уд. объем танина въ растворѣ V_{sp} , вычисленный по формулѣ (17).

Таблица VII.
Водные растворы танина.

$\pi\%$	$S \frac{25^{\circ}}{4^{\circ}}$	$s_1 \frac{25^{\circ}}{4^{\circ}}$	$\frac{s_1}{s_0}$	$\frac{p_1}{p_0}$	V_{sp}
2,256	1,00601	0,9838	0,9865	0,9998	0,59
6,614	1,02341	0,9558	0,9582	0,9995	0,66
7,567	1,02729	0,9496	0,9523	0,9993	0,61
10,01	1,03722	0,9333	0,9360	0,9990	0,61
15,40	1,06001	0,8968	0,8995	0,9984	0,61
20,17	1,08131	0,8632	0,8658	0,9977	0,61
25,41	1,10475	0,8053	0,8076	0,9969	0,61
29,84	1,12619	0,7722	0,7745	0,9962	0,61
35,80	1,14806	0,7371	0,7393	0,9950	0,63
40,24	1,16930	0,6987	0,7008	0,9940	0,63

Сравненіе удельныхъ парціальныхъ плотностей воды въ жидкой и газообразной фазѣ для водныхъ растворовъ танина, какъ это слѣдуетъ изъ таблицы VII, въ общемъ даетъ тѣ же результаты, что и соответствующія сравненія для водныхъ растворовъ неэлектролитовъ. Равенство $\frac{s_1}{s_0} = \frac{p_1}{p_0}$ рѣзко не удовлетворяется, если при вычислениі парціальной плотности не ввести поправки на объемъ молекулъ танина. Если ввести такую поправку, то уд. объемъ танина, вычисленный по формулѣ (17), оказывается величиной независимой отъ концентраціи раствора и очень близкой (0,61) къ уд. объему, вычисляемому для неэлектролитовъ (0,55). Можно думать, что и эта сравнительно небольшая разница обязана тому, что принятый молекулярный вѣсъ танина не совсѣмъ точно соответствуетъ действительности (больше).

Изслѣдованныхъ случаевъ водныхъ растворовъ неэлектролитовъ, конечно, слишкомъ недостаточно (болѣе обширного материала мнѣ не удалось отыскать), чтобы сдѣланные выводы считать окончательными. Тѣмъ не менѣе, эти выводы, можетъ быть, послужатъ поводомъ и возбудителемъ къ дальнѣйшимъ работамъ по измѣренію уд. вѣсовъ и упругости пара растворовъ.

Растворы въ органическихъ растворителяхъ.

1) Растворитель не ассоциированъ; растворенное тѣло не летуче.

Таблица VIII.

Растворы въ эфирѣ.

c	$S \frac{12,9^{\circ}}{4^{\circ}}$	$s_1 \frac{12,9^{\circ}}{4^{\circ}}$	$\frac{s_1}{s_0}$	$\frac{p_1}{p_0}$	Имя наблюдателя упругости пара и плотности.
<i>Нафталинъ $C_{10}H_8$.</i>					
0	0,7206	0,7206	1,0000	1,0000	Noyes und Abbot ¹⁾
1	0,7232	0,7165	0,9943	0,993	
5	0,7330	0,6981	0,9688	0,970	
10	0,7443	0,6766	0,9390	0,945	
20	0,7663	0,6386	0,8862	0,901	
24	0,7746	0,6247	0,8669	0,885	
<i>Азобензолъ $C_{12}H_{10}N_2$.</i>					
0	0,7206	0,7206	1,0000	1,0000	Noyes und Abbot ¹⁾
1	0,7234	0,7163	0,9940	0,995	
5	0,7345	0,6995	0,9707	0,980	
10	0,7473	0,6794	0,9428	0,962	
20	0,7704	0,6420	0,8909	0,929	
<i>Бензофенонъ $C_{13}H_{10}O$.</i>					
0	0,7210	0,7210	1,0000	1,0000	Goodwin und Bur- gers ²⁾
1	0,7236	0,7164	0,9937	0,996	
5	0,7351	0,7001	0,9710	0,979	
10	0,7492	0,6811	0,9446	0,962	
20	0,7741	0,6451	0,8947	0,933	

1) Noyes und Abbot, Zeitschr. phys. Chemie **23**, 56. 1897.

2) Goodwin und Burgers, Zeitschr. phys. Chemie **28**, 99.

c	$S \frac{12,9^{\circ}}{4^{\circ}}$	$s_1 \frac{12,9^{\circ}}{4^{\circ}}$	$\frac{s_1}{s_0}$	$\frac{p_1}{p_0}$	Имя наблюдателя упругости пара и плотности.
<i>Дифениламинъ $C_{12}H_{11}N$.</i>					
0	0,7210	0,7210	1,0000	1,0000	Goodwin und Bur- gers.
1	0,7238	0,7166	0,9939	0,995	(loco cit).
5	0,7357	0,7007	0,9718	0,976	
10	0,7494	0,6813	0,9449	0,955	
16	0,7645	0,6591	0,9141	0,931	

Анилинъ $C_6H_5NH_2$.

π°/\circ въс. проц.	$S \frac{15^{\circ}}{4^{\circ}}$	$s_1 \frac{15^{\circ}}{4^{\circ}}$	$\frac{s_1}{s_0}$	$\frac{p_1}{p_0}$	Имя наблюдателя упругости пара и плотности.
0	0,7195	0,7195	1,0000	1,000	Raoult ¹⁾ $\left(\frac{p_1}{p_0} \right)$
4,8	0,7334	0,6982	0,9700	0,960	
9,5	0,7476	0,6766	0,9403	0,919	Mихайленко ²⁾
18,1	0,7721	0,6323	0,8789	0,846	
24,5	0,7909	0,5971	0,8289	0,803	$\left(S \frac{15^{\circ}}{4^{\circ}} \right)$.
55,3	0,8829	0,3947	0,5485	0,576	
73,4	0,9382	0,2496	0,347	0,404	

Нитробензолъ $C_6H_5NO_2$.

0	0,71948	0,71948	1,0000	1,0000	
1,718	0,72539	0,71293	0,9908	—	Mихайленко ²⁾
9,701	0,75361	0,68050	0,9458	0,943	и Цельтнеръ
17,064	0,78077	0,64754	0,8999	0,902	
22,33	0,80136	0,62240	0,8652	0,874	
25,14	0,80991	0,61093	0,8489	0,859	$\left(\frac{p_1}{p_0} \right);$
49,82	0,91908	0,46117	0,6410	0,719	
69,13	1,01806	0,31422	0,4366	0,571	Mихайленко ²⁾
74,12	1,04546	0,27058	0,3761	0,517	
90,75	1,14602	0,10600	0,1473	0,268	
98,89	1,20060	0,01371	0,0190	—	$\left(S \frac{15^{\circ}}{4^{\circ}} \right)$
100,00	1,20851	0,0000	—	—	

¹⁾ Raoult, Zeitsh. phys. Chem. 2, 353. 1888. ²⁾ Главы III и IV.

I o d z.

$\pi^0/0$	$S \frac{25^0}{4^0}$	$s_1 \frac{25^0}{4^0}$	$\frac{s_1}{s_0}$	$\frac{p_1}{p_0}$	Имя наблюдателей упругости пара и плотности.
0	0,70811	0,70811	1,0000	1,0000	Михайленко и Цельтнеръ ¹⁾
0,70	9,71217	0,70719	0,9986	0,9978	
1,83	0,71988	0,70670	0,9979	0,9945	$\left(\frac{p_1}{p_0} \text{ и } S \frac{25^0}{4^0} \right)$
3,10	0,72757	0,70498	0,9956	0,9905	
3,65	0,73090	0,70421	0,9945	0,9887	
4,82	0,73848	0,70288	—	0,9850	
4,915	0,73912	0,70281	0,9924	0,9847	
6,13	0,74733	0,70154	0,9906	0,9808	
7,37	0,75504	0,69941	0,9876	0,9770	
8,03	0,76184	0,70069	0,9895	0,9748	

ТАБЛИЦА IX.
Растворы йода въ спирту (CS₂).

$\pi^0/0$	$S \frac{25^0}{4^0}$	$s_1 \frac{25^0}{4^0}$	$\frac{s_1}{s_0}$	$\frac{p_1}{p_0}$	V_{sp}	Имя наблюдателя упругости пара и плотности.
0	1,25589	1,25589	1,0000	1,0000	—	
0,60	1,26112	1,25361	0,9982	0,9985	0,1	
1,13	1,26574	1,25142	0,9964	0,9974	0,06	
2,02	1,27297	1,24719	0,9930	0,9948	0,07	
2,82	1,28096	1,24487	0,9912	0,9926	0,05	
3,34	1,28571	1,24272	0,9895	0,9912	0,05	Михайленко и Цельтнеръ ¹⁾
4,83	1,30003	1,23727	0,9852	0,9870	0,03	$\left(\frac{p_1}{p_0} \text{ и } S \frac{25^0}{4^0} \right)$.
5,85	1,30934	1,23256	0,98145	0,9840	0,04	
6,12	1,31199	1,23166	0,9807	0,9832	0,03	
6,48	1,31526	1,23001	0,9794	0,9821	0,04	
9,07	1,34088	1,21920	0,9708	0,9742	0,03	
11,85	1,36913	1,20695	0,9610	0,9652	0,03.	

1) Главы III и IV.

ТАБЛИЦА X.

Растворы иода въ хлороформѣ ($CHCl_3$).

π°/\circ	$S \frac{25^{\circ}}{4^{\circ}}$	$s_1 \frac{25^{\circ}}{4^{\circ}}$	$\frac{s_1}{s_0}$	$\frac{p_1}{p_0}$	V_{sp}	Имя наблюдателя упругости пара и плотности.
0	1,47896	1,47896	1,0000	1,000	—	Михайленко и Яворскій ¹⁾
0,782	1,48654	1,47492	0,9988	0,9980	0,04	$(S \frac{25^{\circ}}{4^{\circ}})$
1,748	1,49536	1,46922	0,9931	0,9955	0,06	Михайленко и Цельтнеръ ¹⁾
2,792	1,50503	1,46301	0,9890	0,9927	0,05	$(\frac{p_1}{p_0})$.

Изъ данныхъ, приведенныхъ въ табл. VIII—X слѣдуетъ, что для растворовъ нелетучихъ тѣлъ въ неассоциированныхъ растворителяхъ соотношеніе между плотностями растворителя въ жидкой и газообразной фазѣ выражается, повидимому, въ простѣйшей формѣ, именно, равенствомъ $\frac{s_1}{s_0} = \frac{p_1}{p_0}$ (6).

Отклоненія отъ равенства (6) кажутся тѣмъ больше, чѣмъ растворъ концентрированнѣе; для растворовъ разбавленныхъ разница лежить въ предѣлахъ ошибокъ наблюденія: при безконечномъ разведеніи она, вѣроятно, равна нулю.

Такимъ образомъ, законъ, выражаемый приближенно равенствомъ (6), относится, повидимому, къ числу такихъ же законовъ, какъ и тѣ законы, которымъ подчиняется вещества въ состояніи большого разсѣянія или разжиженія (законъ Мариотта-Бойля, Гей-Люссака и Авогадро); именно, онъ строго точенъ лишь въ предѣльномъ, идеальномъ случаѣ; въ каждомъ же дѣйствительномъ, реальномъ случаѣ наблюдаются болѣшія или меньшія отклоненія, въ зависимости отъ природы тѣлъ, съ которыми производится опытъ.

Если ближе изслѣдоватъ на приведенномъ въ таблицахъ VIII—X материалѣ отношенія величинъ $\frac{s_1}{s_0}$ и $\frac{p_1}{p_0}$, то легко замѣтить, что во всѣхъ случаяхъ, за исключеніемъ одного (растворы иода въ эфирѣ), $\frac{p_1}{p_0}$ больше $\frac{s_1}{s_0}$. Такое явленіе и притомъ въ очень рѣзко выраженной формѣ было уже разъ наблюдано; именно, при водныхъ растворахъ неэлектролитовъ и коллоидовъ. Тамъ было показано, что это отклоненіе отъ равенства (6) можетъ быть учтено съ помощью нѣкоторой *постоянной*, которая предположительно была сравнена съ истиннымъ молекулярнымъ объемомъ растворенного тѣла и обозначена V_{sp} . Аналогичный подсчетъ былъ выполненъ и здѣсь для растворовъ иода въ сѣроуглеродѣ и хлороформѣ и былъ полученъ интересный

¹⁾ Главы III и IV.

результатъ. Величина V_{sp} вычисывалась по формулѣ (17) и приведена въ таблицахъ IX и X рядомъ съ величинами $\frac{p_1}{p_0}$. Какъ видимъ, она очень мала и колеблется между однѣми и тѣми же предѣлами, какъ для растворовъ юда въ хлороформѣ, такъ и для растворовъ юда въ сѣроуглеродѣ. Несомнѣнно, что и здѣсь еї нужно признать независимой отъ концентраціи, хотя, вслѣдствіе незначительности самой величины, ошибки опыта отражаются на ней большимъ процентнымъ колебаніемъ ея. Если принять, что величина V_{sp} въ среднемъ равна 0,05, то истинный молекулярный объемъ молекулы юда вычислится въ 12,70 к. см. Величина эта удивительно близка къ атомному объему юда въ соединеніяхъ, для котораго Traube даетъ число 13,45 к. см.

Такія же вычислениа были сдѣланы для растворовъ въ эфирѣ нафталина, азобензола, бензофенона и дифениламина. Для бензофенона полученъ истинный молекулярный объемъ—45,5, для азобензола—54,6, для дифениламина—25,35; для нафталина не получено постоянной величины уд. объема¹⁾. Полученные для истинного молекулярного объема числа въ двухъ случаяхъ очень хорошо сходятся съ числами, вычисляемыми для истинного молекулярного объема по методу Канонникова²⁾. Именно, для азобензола по Канонникову вычисляется истинный молекулярный объемъ 55,6, для бензофенона—40,02. Истинный молекулярный объемъ дифениламина, вычисленный по методу Канонникова (52,92), однако, оказался почти въ два раза больше вычисленнаго здѣсь (25,35).

Для растворовъ юда въ эфирѣ отношение $\frac{s_1}{s_0} > \frac{p_1}{p_0}$. Это можетъ слу-

жить указаніемъ на то, что часть растворителя образуетъ съ растворомъ химическое соединеніе. На стр. 18 было данъ пріемъ, какъ вычислить количество этого связанныхъ химически растворителя, если известны удѣльный вѣсъ и относительная упругость пара раствора. Эти вычислениа были проведены и здѣсь и полученные результаты сведены въ таблицѣ XI.

Часть растворителя, связанная съ раствореннымъ тѣломъ по типу химического соединенія (x), вычислялась по формулѣ:

$$x = (100 - \pi) - \frac{p_1}{p_0} \cdot \frac{s_0}{S} \times 100, \quad \text{гдѣ} \quad (20)$$

π обозначаетъ концентрацію раствора въ вѣсовыхъ процентахъ;

S — плотность раствора;

s_0 — плотность чистаго растворителя;

$\frac{p_1}{p_0}$ — относительную упругость пара раствора.

¹⁾ Можетъ быть это обусловливается ошибками опыта, можетъ быть другимъ еще неизвѣстными причинами. Послѣднюю мысль высказали сами авторы (Goodwin und Burgers), у которыхъ взяты данные упругости пара эфирныхъ растворовъ нафталина; они замѣтили, что при повтореніи опытовъ измѣренія упругости пара не всегда получаются одинаковые числа.

²⁾ Канонниковъ, loco cit.

Количество растворенного тѣла, связанное съ молекулой растворителя (Y_{mol}), вычислено по формулѣ:

$$Y_{mol} = \frac{\pi}{x} \times 74. \quad (21)$$

Таблица XI.

$\pi^0/_{\circ}$	$S \frac{25^{\circ}}{4^{\circ}}$	$\frac{p_1}{p_0}$	x	Y_{mol}	Наблюдатели упругости пара и плотности.
0,70	0,71217	0,9978	0,100	518	
1,83	0,71988	0,9945	0,36	376	Михайленко и Цельтнеръ. ¹⁾
3,10	0,72757	0,9905	0,52	370	
3,65	0,73090	0,9887	0,54	500	
4,82	0,73848	0,9850	0,73	488	
4,91	0,73912	0,9847	0,75	484	
6,13	0,74733	0,9808	0,93	488	
7,37	0,75504	0,9770	0,97	562	
8,03	0,76184	0,9748	1,36	437	

Особый интересъ для изслѣдователя соотношенія между парціальной плотностью растворителя въ растворѣ и упругостью пара раствора представляли смѣси эфира съ анилиномъ и нитробензоломъ. Именно, на случаѣ этихъ растворовъ можно было прослѣдить форму этого соотношенія для безконечно широкаго интервала концентрацій. Для большей наглядности я воспользовался графическимъ методомъ (Рис. 1). По оси абсциссъ отложены величины парціальной плотности эфира въ жидкой фазѣ $(\frac{s_1}{s_0})$, по оси же ординатъ отложены величины относительной упругости пара эфира $(\frac{p_1}{p_0})^2$. Если бы соотношеніе $\frac{s_1}{s_0} = \frac{p_1}{p_0}$ удовлетворялось строго, всѣ точки величинъ $\frac{p_1}{p_0}$ расположились бы на діагонали; въ противномъ случаѣ они расположатся въ большемъ или меньшемъ отдаленіи отъ діагонали.

1) Главы III и IV.

2) Всѣ кривыя, которыхъ помѣщены здѣсь, возможно тщательно вычерчены сначала въ большомъ масштабѣ; затѣмъ уже они фотографически уменьшены до масштаба текста.

Какъ показываютъ (рис. 1) кривыя относительныхъ упругостей пара эфира, какъ въ смѣсяхъ эфира съ анилиномъ, такъ и въ смѣсяхъ эфира съ нитробензоломъ идутъ сначала по одну сторону діагонали, затѣмъ, *пересѣкая діагональ*, переходятъ на другую сторону. Такимъ образомъ, для той и другой смѣси существуетъ *одна, и только одна концентрація*, когда соотношеніе $\frac{s_1}{s_0} = \frac{p_1}{p_0}$ строго точно. Для всѣхъ другихъ концентрацій кривыя удѣльныхъ упругостей отходять отъ діагонали. Кривая уд. упругостей пара эфира смѣсей изъ эфира и анилина почти на всемъ

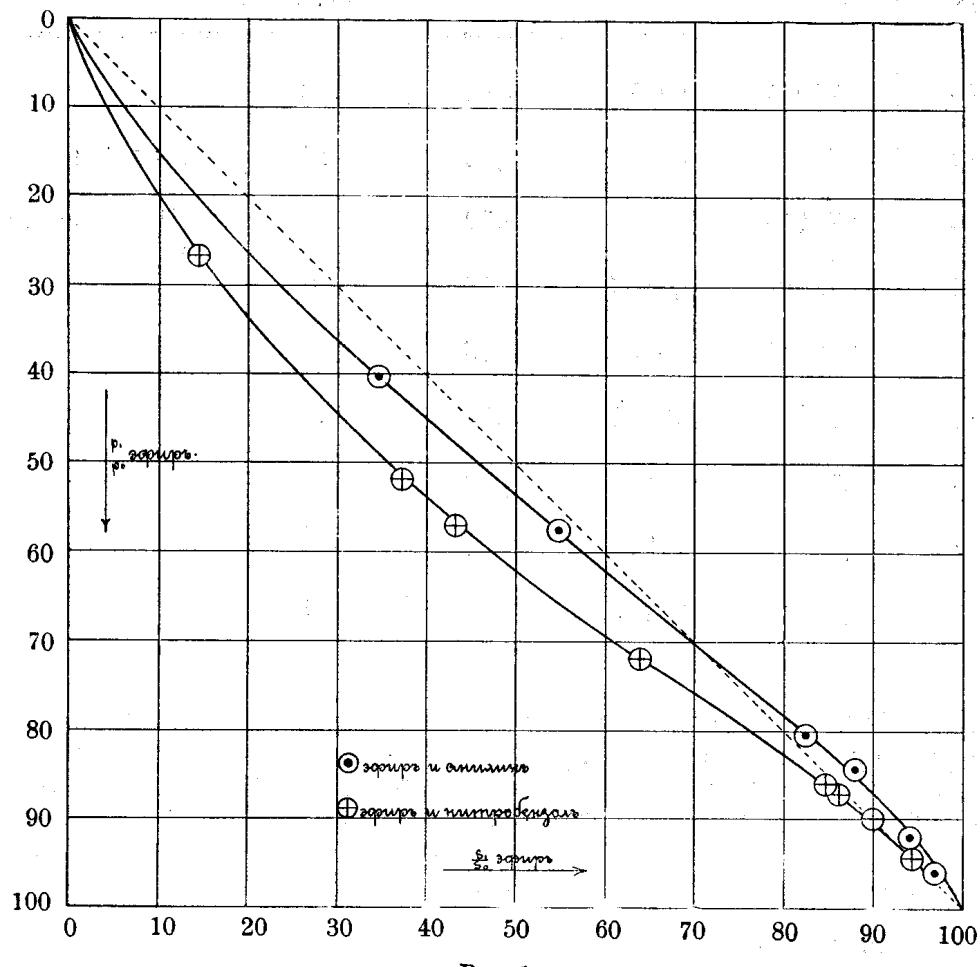


Рис 1.

протяженіи проходитъ къ діагонали гораздо ближе, чѣмъ соответствующая кривая смѣсей эфира и нитробензола. Исключение составляютъ слабые растворы: для слабыхъ растворовъ смѣсей эфира и нитробензола кривая уд. упругостей эфира лежить очень близко къ діагонали (на чертежѣ она совпадаетъ съ діагональю). Какимъ образомъ точки пересѣченія кривыми діагонали связаны съ другими свойствами образующихъ смѣсь жидкостей—это за недостаткомъ опыта материала пока остается открытымъ вопросомъ.

2. Смѣси летучихъ не ассоциированныхъ жидкостей.

Удалось изслѣдоватъ слѣдующія пары смѣсей летучихъ не ассоциированныхъ жидкостей; именно, смѣси бензола и хлорбензола, смѣси бензола и бромбензола и смѣси бензола и хлороформа. Парціальная упругости компонентовъ смѣсей были измѣрены Linebarger'омъ¹⁾ по методу, описанному мною въ моемъ обзорѣ методовъ измѣрения упругости пара растворовъ подъ именемъ метода „плотностей“ или метода „изотермической перегонки въ струѣ газа“; парціальная упругость пара того и другого компонента вычислялась Linebarger'омъ на основаніи анализа перегона. Удѣльные вѣса смѣсей были измѣрены мной (глава III).

Измѣрения упругости пара были произведены при температурѣ 34,8°; измѣрения удѣльного вѣса при темп. 25°. Сравненіе относительныхъ упругостей пара съ уд. парціальными плотностями оказалось, однако, возможнымъ сдѣлать, такъ какъ и здѣсь, какъ это утверждаетъ Linebarger на основаніи прямыхъ опытовъ, относительную парціальную упругость пара компонентовъ смѣси можно считать не зависящей отъ температуры.

Результаты сравненія сведены въ таблицѣ XII. Приведенные въ этой таблицѣ величины относительной упругости пара $\frac{p_1}{p_0}$ суть оригиналныя числа; относительные парціальные плотности $\frac{s_1}{s_0}$ найдены путемъ графической интерполяціи числовыхъ данныхъ измѣреній.

Таблица XII.

Бензолъ C_6H_6 и хлорбензолъ C_6H_5Cl .

$\%_{v} \frac{Mol}{C_6H_5Cl}$	$\frac{p_1}{p_0}$ бенз.	$\frac{s_1}{s_0}$ бенз.	$\frac{p_1}{p_0}$ хлорбенз.	$\frac{s_1}{s_0}$ хлорбенз.	Имя наблюдателей упругости пара и плотности.
0	1,0000	1,0000	0	0	
15,18	0,8568	0,828	0,0837	0,172	Linebarger
29,08	0,6966	0,678	0,3251	0,322	p_1 бенз. } при
65,06	0,3528	0,318	0,6059	0,682	p_1 хлорбенз. } 34,8°
79,21	0,1919	0,186	0,9408	0,814	
100,0	0	0	1,0000	1,000	Михайленко ²⁾ $S \frac{25^{\circ}}{4^{\circ}}$

1) Linebarger, The Journal Amer. Chem. Soc. 17, 615. 1895.

2) Глава III.

Бензолъ C_6H_6 и бромбензолъ C_6H_5Br .

$\%_{\text{Mol}} C_6H_5Br$	$\frac{p_1}{p_0}$ бенз.	$\frac{s_1}{s_0}$ бенз.	$\frac{p_1}{p_0}$ бромбенз.	$\frac{s_1}{s_0}$ бромбенз.	Имя наблюдателей упругости пара и плотности.
30,33	0,8141	0,659	0,3250	0,341	тѣ-же

Бензолъ C_6H_6 и хлороформъ $CHCl_3$.

$\%_{\text{Mol}} CHCl_3$	$\frac{p_1}{p_0}$ бенз.	$\frac{s_1}{s_0}$ бенз.	$\frac{p_1}{p_0}$ хлороф.	$\frac{s_1}{s_0}$ хлороф.	Имя наблюдателей упругости пара и плотности.
0	1,0000	1,000	0	0	
16,97	0,8494	0,843	0,1369	0,157	тѣ-же
50,53	0,5110	0,519	0,4520	0,481	
59,47	0,4071	0,421	0,5609	0,579	
100,00	0	0	1,000	1,000	

Изъ данныхъ, приведенныхъ въ таблицѣ XII, слѣдуетъ, что для случая смѣсей летучихъ жидкостей соотношеніе между парціальными плотностями обоихъ компонентовъ въ жидкой и газообразной фазѣ, повидимому, выражается не всегда въ той простой формѣ, которая наблюдалась раньше для случая растворовъ, когда одинъ изъ компонентовъ смѣси не летучъ.

Чтобы наглядно представить законъ измѣненія парціальной упругости пара того и другого компонента смѣси съ измѣненіемъ парціальной плотности этого компонента въ жидкой фазѣ и здѣсь были вычерчены кривыя (рис. 2). На оси абсциссъ отложены величины, пропорціональныя парціальнымъ плотностямъ компонента въ жидкой фазѣ; на осахъ ординатъ отложены величины, пропорціональныя парціальнымъ упругостямъ пара этого же компонента.

Если бы удовлетворялось точно равенство $\frac{s_1}{s_0} = \frac{p_1}{p_0}$, то всѣ точки пересѣченія легли бы на діагоналяхъ прямоугольника (обозначенныхъ на чертежѣ пунктиромъ). Приблизительно это имѣеть мѣсто лишь для парціальныхъ упругостей пара бензола надъ смѣсями бензола и хлороформа. Кривая парціальныхъ упругостей пара хлороформа уже не совпадаетъ съ діагональю; она, впрочемъ, проходитъ очень недалеко отъ нея.

Болѣе сложны соотношенія при смѣсяхъ бензола съ хлорбензоломъ; именно, кривая парціальныхъ упругостей хлорбензола *пересѣкаетъ діагональ дважды*. Очень жаль, что недостатокъ наблюдений не позволяетъ установить этотъ крайне любопытный фактъ прочно. Въ то же время кривая пар-

ціальнихъ упругостей пара бензола для этихъ же смѣсей идеть все время по однu сторонu диагонали и притомъ очень близко къ ней.

Такимъ образомъ, если не простыя, то, во всякомъ случаѣ, очень приближающiяся къ простымъ отношенiя наблюдаются все же для одного изъ трехъ изслѣдованныхъ случаевъ, именно, для смѣсей бензола съ хлорофоромъ.

Можно думать, что для тѣхъ паръ жидкостей, для которыхъ парціальная упругость пара есть линейная функцiя молекулярной концентрацiи

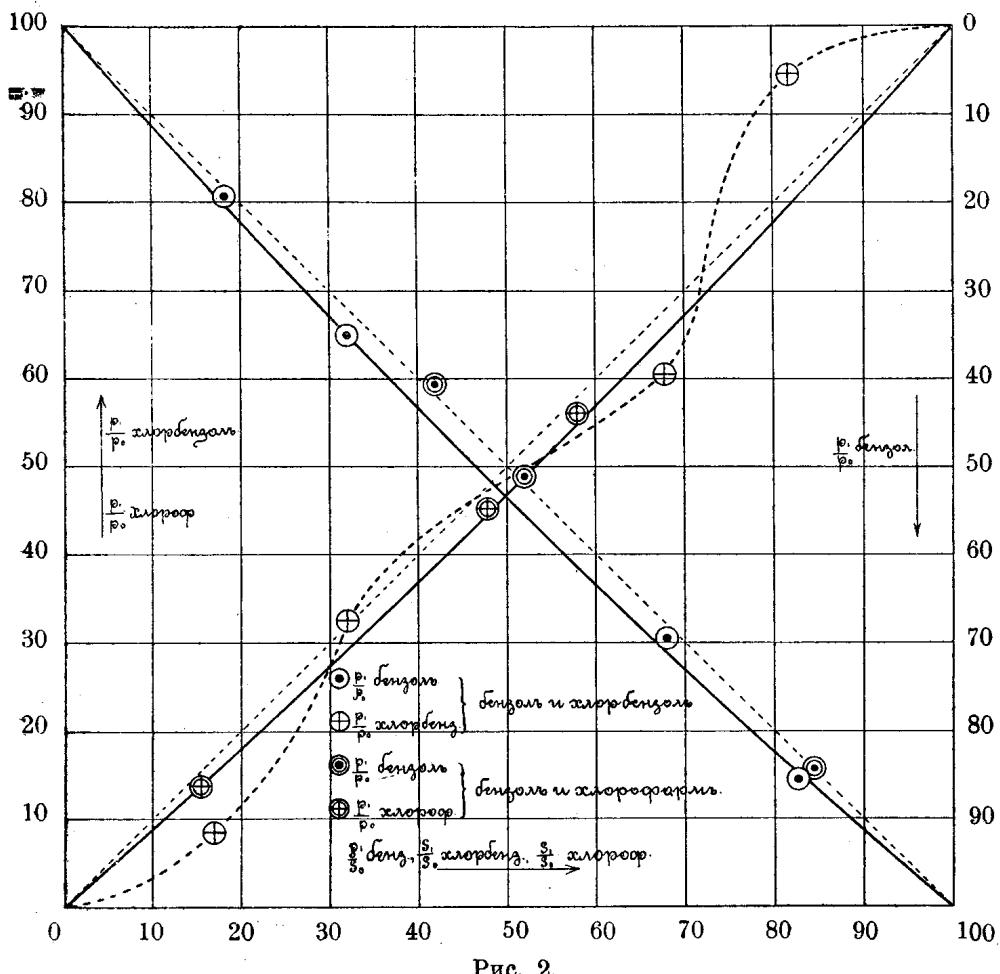


Рис. 2.

ихъ смѣсей, каковы смѣси бромистаго этилена и бромистаго пропилена (Zawidzki)¹⁾ и хлористаго метила и угольчаго ангидрида (Hartmann)²⁾, уравнение

$\frac{s_1}{s_0} = \frac{p_1}{p_0}$ будеть точно удовлетворяться для обоихъ компонентовъ смѣси³⁾.

1) Zawidzki, Zeitschr. phys. Ch. 35, 129. 1900.

2) Hartmann, Comm. Phys. Labor. Leiden. № 2, 43. 1898.

3) Кстати, къ числу такихъ смѣсей Завидзкiй ошибочно (очевидно положась на рефератъ работы Linebarger'a) причисляетъ смѣси бензола и хлорбензола и бензола и бромбензола. Это совершенно не вѣрно, какъ это легко доказать числовыми данными изъ оригиналльной статьи.

3. Смѣси ассоціированныхъ жидкостей.

Изъ смѣсей такихъ жидкостей были изслѣдованы смѣси бензола съ уксусной кислотой. Бензолъ относится къ числу жидкостей не ассоціированныхъ или, вѣрнѣе, мало ассоціированныхъ (Траубе факторъ ассоціаціи бензола опредѣляетъ числомъ 1,18). Уксусная к-та, напротивъ, и въ жидкомъ и въ газообразномъ состояніи сильно ассоціирована.

Для уксусной кислоты въ состояніи жидкости Рамзай и Шильдсъ¹⁾ по методу „поверхностнаго натяженія“ опредѣлили факторъ ассоціаціи числомъ 2,06 при температурѣ 20°. Траубе²⁾, измѣряющій степень ассоціаціи жидкостей по методу „молекулярныхъ объемовъ“, для жидкой уксусной к-ты даетъ факторъ ассоціаціи 1,56. Съ помощью теоріи Вандер-Ваальса тотъ же факторъ ассоціаціи для жидкой уксусной к-ты вычисляется 3,36—3,49. Наконецъ, Linebarger³⁾ молекулярный вѣсъ жидкой уксусной к-ты опредѣляетъ между 240—244 и т. д. Разные методы, такимъ образомъ, опредѣляютъ степень ассоціаціи жидкой уксусной к-ты очень различно; но всѣ они сходятся въ томъ, что уксусная к-та въ жидкомъ состояніи ассоціирована.

Въ растворенномъ состояніи, по крайней мѣрѣ въ растворахъ въ бензолѣ, уксусная кислота также ассоціирована; именно, данные измѣренія температуры замерзанія бензольныхъ растворовъ уксусной к-ты Рауля⁴⁾, Гентшеля⁵⁾ и Бэкмана⁶⁾ согласно показываютъ, что уксусная к-та даже и при очень сильномъ разбавленіи состоитъ въ растворѣ изъ двойныхъ молекулъ. То, что уксусная к-та въ состояніи пара также ассоціирована, представляеть даю и хорошо известный фактъ.

Бензолъ въ растворахъ въ уксусной кислотѣ по Бэкману⁷⁾ не ассоціированъ.

Парціальная упругости пара бензола и уксусной к-ты надъ смѣсями бензола съ уксусной к-той были измѣрены Завидскимъ⁸⁾ при температурѣ 49,99°. Данная имъ парціальная упругость пара уксусной кислоты соотвѣтствуетъ *общей* упругости—т. е. суммѣ упругости двойныхъ и простыхъ молекулъ, находящихся въ газообразной фазѣ. Кроме того, тѣ-же парціальная упругости пара бензола и уксусной к-ты были измѣрены Linebarger'омъ⁹⁾ при темп. 35° и 20°. И въ его данныхъ парціальная упругость пара уксусной к-ты соотвѣтствуетъ общей упругости.

Измѣренія плотности жидкихъ смѣсей бензола съ уксусной к-той были произведены мной при темп. 25° (глава III).

Въ таблицѣ XIII концентрація раствора дана въ вѣсовыхъ процентахъ ($\pi\%$), т. е. содержаніемъ числа граммовъ к-ты въ 100 граммахъ раствора;

¹⁾ Ramsay und Schields, Zeitschr. phys. Chem. **12**, 433. 1893; Ramsay, Zeitschr. phys. Chem. **15**. 109.

²⁾ Hertz, Über Moleculargrösse der Körper in festen und flüssigen Aggregatzustande. 1899.

³⁾ Linebarger, The Journal Amer. Chem. Soc. **17**, 615. 1895.

⁴⁾ Raoult, Ann. de Chim. et de phys. (6) **2**, 77. 1884.

⁵⁾ Hentschel, Zeitschr. phys. Chem. **2**, 308. 1888.

⁶⁾ Beckmann, Zeitschr. phys. Chem. **2**, 729. 1888.

⁷⁾ Beckmann, Zeitschr. phys. Chem. **2**, 734. 1888.

⁸⁾ Zawidzki, Zeitschr. phys. Chem. **35**, 129. 1900.

⁹⁾ Linebarger, loco cit.

относительныя парціальныя упругости пара обоихъ компонентовъ смѣси $\left(\frac{p_1}{p_0} \text{ бензолъ и } \frac{p_1}{p_0} \text{ к-та} \right)$ суть оригинальныя числа; относительныя парціальные плотности $\left(\frac{s_1}{s_0} \text{ бензолъ и } \frac{s_1}{s_0} \text{ к-та} \right)$ получены графической интерполяціей найденныхъ мною величинъ уд. вѣса.

Таблица XIII.

Смѣси бензола съ уксусной кислотой. (1)

π°/\circ кислоты.	$\frac{p_1}{p_0}$ бенз.	$\frac{s_1}{s_0}$ бенз.	$\frac{p_1}{p_0}$ к-та	$\frac{s_1}{s_0}$ к-та	Имя наблюдателя упругости пара и плотности.
0	1,000	1,0000	0	0	
1,7	0,9954	0,985	0,065	0,014	
4,1	0,9685	0,964	0,1179	0,034	
5,0	0,9629	0,9565	0,1309	0,0415	
10,0	0,9343	0,912	0,2078	0,084	Zawidzky ¹⁾
13,77	0,9164	0,878	0,2563	0,117	$\frac{p_1 \text{ бенз.}}{p_1 \text{ к-та}}$ } 49,99 ⁰
20,9	0,8678	0,8135	0,3321	0,179	Михайленко ²⁾
25,35	0,8412	0,773	0,3701	0,218	$S \frac{25^0}{4^0}$
35,7	0,7907	0,676	0,4477	0,313	
41,36	0,7521	0,622	0,4892	0,3665	
43,6	0,7323	0,601	0,5181	0,3875	
65,30	0,5736	0,3845	0,6552	0,605	
68,0	0,6642	0,3565	0,6642	0,634	
72,42	0,5058	0,310	0,7256	0,681	
88,10	0,2819	0,138	0,9152	0,8575	
98,5	0,0498	0,0175	0,9874	0,9815	
100	0	0	1,0000	1,0000	

¹⁾ Loco cit.

²⁾ Глава III.

ТАБЛИЦА XIV.

Смъси бензола съ уксусной кислотой. (2)

π°/\circ кислоты	$\frac{p_1}{p_0}$ бенз.	$\frac{s_1}{s_0}$ бенз.	$\frac{p_1}{p_0}$ к-та	$\frac{s_1}{s_0}$ к-та	Имя наблюдателя упругости пара и плотности.
0	1,0000	1,000	0	0	
6,44	0,9587	0,944	0,1321	0,053	
15,17	0,8896	0,866	0,2415	0,129	Linebarger ¹⁾
37,10	0,8013	0,663	0,3963	0,326	p_1 бенз. } при 35°
43,99	0,7293	0,597	0,4982	0,3915	p_1 к-та }
49,86	0,7062	0,540	0,5283	0,449	Михайленко ²⁾
53,24	0,6683	0,507	0,5623	0,481	$S \frac{25^{\circ}}{4^{\circ}}$
54,65	0,6663	0,493	0,5774	0,495	
56,60	0,6575	0,473	0,6189	0,515	
73,87	0,4979	0,294	0,6944	0,697	
80,0	0,4062	0,227	0,8416	0,764	
100,0	0	0	1,0000	1,000	

ТАБЛИЦА XV.

Смъси бензола съ уксусной кислотой. (3)

π°/\circ кислота.	$\frac{p_1}{p_0}$ бенз.	$\frac{s_1}{s_0}$ бенз.	$\frac{p_1}{p_0}$ к-та	$\frac{s_1}{s_0}$ к-та	Имя наблюдателя упругости пара и плотности
0	1,0000	1,0000	0	0	Linebarger ¹⁾
53,24	0,6422	0,507	0,5640	0,481	p_1 бенз. }
80,00	0,4365	0,227	0,7777	0,764	p_1 к-та } при 20°
97,28	0,0820	0,032	0,9743	0,967	Михайленко ²⁾
100,00	0	0	1,0000	1,000	$S \frac{25^{\circ}}{4^{\circ}}$

¹⁾ Loco cit.

²⁾ Глава III.

Изъ данныхъ, приведенныхъ въ таблицахъ XIII—XV, а также изъ чертежа (3), построенного точно также какъ и предыдущіе, очевидно, что соотношеніе между парціальной упругостью пара, какъ ассоціированного такъ и не ассоціированного компонента раствора и его парціальной плотностью въ жидкой фазѣ выражается сложнѣе, чѣмъ во всѣхъ предыдущихъ случаяхъ.

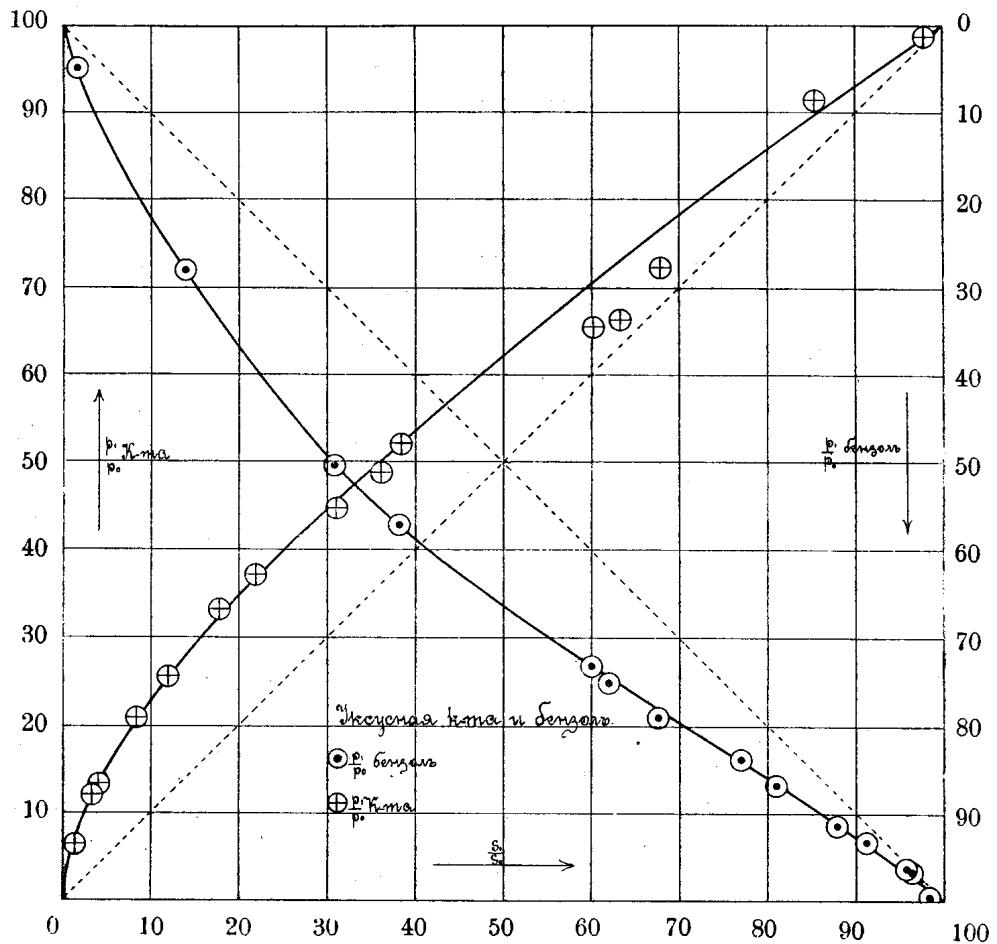


Рис. 3.

Чертежъ (3), кромъ того, позволяетъ отмѣтить, что ни та ни другая кривая не пересѣкаютъ діагонали, и, что кривая парціальныхъ упругостей пара бензола имѣть болѣе правильную форму, хотя и лежитъ дальше отъ діагонали, чѣмъ соответствующая кривая парціальныхъ упругостей пара уксусной кислоты.

Глава II.

Соотношения между парциальной плотностью растворителя въ растворѣ и другими величинами.

Соотношения между величиной парциальной плотности растворителя въ жидкой фазѣ и другими величинами раствора могутъ быть изслѣдуемы съ двухъ точекъ зрѣнія: съ точки зрѣнія полученія косвеннымъ путемъ данныхъ для сужденія о формѣ соотношенія между парциальной плотностью и упругостью пара, и съ точки зрѣнія установленія связи между парциальной плотностью и другими измѣримыми свойствами раствора. При обработкѣ материала, собранного въ этой главѣ, имѣлись въ виду обѣ эти точки зрѣнія.

Парциальная плотность и температура.

Какъ известно, величина относительной упругости пара растворовъ мѣняется съ температурой сравнительно мало. Это обстоятельство было замѣчено еще Бабо¹⁾ и формулировано имъ въ томъ смыслѣ, что величина относительной упругости пара растворовъ не зависитъ отъ температуры. Это и есть законъ Бабо и выражается онъ обыкновенно такъ:

$$\frac{p_1}{p_0} = \text{Const.}, \quad \text{гдѣ}$$

p_1 есть упругость пара раствора,

p_0 — упругость пара чистаго растворителя.

Вскрѣ Кирхгоффъ²⁾ съ помощью методовъ термодинамики показалъ, что между величиной относительной упругости пара растворовъ и теплотой разбавленія растворовъ существуетъ причинная связь, и, что законъ Бабо строго точенъ лишь для того случая, когда теплота разбавленія раствора равна нулю. Если теплота разбавленія раствора имѣеть некоторую величину, все равно положительную или отрицательную, то отъ закона Бабо должны наблюдаться болѣшія или меньшія отступленія.

1) *Babo, Jaresber. f. Chem. I, 93. 1847.*

2) *Kirchhoff, Poggend. Ann. 103, 177—206. 1858.*

Впослѣдствіи законъ Бабо подвергался много разъ и теоретическому изслѣдованию и экспериментальной пропрѣкѣ. Таковы, напр., работы Планка¹⁾, Дюгема²⁾, Аронса³⁾, Таммана⁴⁾, Дитерици⁵⁾, Юпнера⁶⁾ и др. Всѣ эти изслѣдованія, въ общемъ подтверждивъ выводы Кирхгоффа, въ тоже время показали, что величина теплоты разбавленія раствора численно мало отражается на величинѣ относительной упругости пара растворовъ, и, чтобы замѣтить это вліяніе, необходимо, чтобы теплота разбавленія достигала большихъ величинъ. Тамъ, где теплота разбавленія имѣеть небольшую величину, это вліяніе или совершенно не удается констатировать или, если удается, то только съ примѣненіемъ очень точныхъ методовъ измѣренія упругости пара. Укажемъ, напр., на работу Эмдена⁷⁾, изслѣдовавшаго упругости пара водныхъ растворовъ ряда солей въ предѣлахъ 20°—100° и показавшаго, что отклоненія отъ средней величины $\frac{p_1}{p_0}$ колеблются неправильно въ ту и другую сторону около нѣкоторой постоянной—слѣдовательно, лежать въ предѣлахъ ошибокъ опыта; еще укажемъ на работу Рауля⁸⁾ надъ упругостью пара растворовъ органическихъ веществъ въ эфирѣ, получившаго тѣ же результаты, что и Эмденъ; на работы Дитерици⁹⁾ и др. Мои измѣренія упругости пара водныхъ растворовъ сахара и растворовъ въ органическихъ растворителяхъ (Глава IV) дали такие же результаты.

Итакъ, отношение $\frac{p_1}{p_0}$ въ большинствѣ случаевъ (за исключениемъ тѣхъ растворовъ, теплота разбавленія которыхъ очень велика) можно считать независящимъ отъ температуры, по крайней мѣрѣ, при той средней точности, которой достигаютъ наши методы измѣренія упругости пара.

Если принять, что равенство $\frac{p_1}{p_0} = \frac{s_1}{s_0}$ вѣрно, то отсюда слѣдуетъ, что:

$$\frac{s_1}{s_0} = \text{Const.} \quad (22)$$

т. е. величина относительной парціальной плотности растворителя въ растворѣ не зависитъ (мало зависитъ) отъ температуры. Это есть законъ Бабо въ примѣненіи къ растворителю въ жидкой фазѣ.

Изслѣдованіе вліянія температуры на удѣльную парціальную плотность растворителя получаетъ, такимъ образомъ, новый интересъ. Именно, кроме того, что оно можетъ служить для пропрѣки равенства $\frac{p_1}{p_0} = \frac{s_1}{s_0}$ въ тѣхъ

1) Plank, Wied. Ann. 30, 562. 1887.

2) Duhem, Compt. rend. 104, 683. 1887.

3) Arons, Wied. Ann. 25, 408. 1885.

4) Tammann, Wied. Ann. 36, 693. 1889.

5) Dieterici, Wied. Ann. 45, 207. 1892.

6) Juptner, Zeitschr. phys. Chem. 38, 76.

7) Emden, Wied. Ann. 38, 447. 1889.

8) Raoult, Ann. de chim. et phys. [6]. 15, 375. 1888.

9) Dieterici, Wied. Ann. 50, 47. 1893.

случаяхъ, когда неизвѣстна упругость пара растворовъ, оно имѣеть еще и самостоятельный интересъ—интересъ выясненія, находится ли уд. парціальная плотность растворителя въ растворѣ въ причинной связи съ теплотой разбавленія раствора или нѣтъ.

Результаты вычисленія парціальныхъ плотностей растворителя въ растворѣ при разныхъ температурахъ сведены въ таблицахъ XVI, XVII и XVIII.

Въ таблицѣ XVI удѣльные вѣса водныхъ растворовъ хлористаго натрія и удѣльные вѣса чистой воды взяты изъ работы *Герлаха*¹⁾. Въ таблицахъ XVII и XVIII опытныя данныя взяты изъ работы *Tammann und Hirschberg*, *Zeitchr. phys. chem.* **13**, 543. 1894.

Удѣльные вѣса водныхъ растворовъ хлористаго литія взяты изъ книги *Менделевъ*, Издѣлованіе водныхъ растворовъ по удѣльному вѣсу. 1887

Составъ раствора выраженъ въ вѣсовыхъ процентахъ (π°/\circ) или отношеніемъ между массой соли и массой растворителя, принятаго за 100 (c).

Для сравненія приведена таблица упругостей пара воднаго раствора хлористаго натрія, взятая изъ вышецитированной работы Эмдена (таблица XIX).

ТАБЛИЦА XVI.

Хлористый натрій <i>NaCl</i> .							
	$\pi=10^{\circ}/\circ$				$\pi=5^{\circ}/\circ$		
Темп.	$S \frac{t^{\circ}}{15^{\circ}}$	$s_1 \frac{t^{\circ}}{15^{\circ}}$	$\frac{s_1}{s_0}$	Темп.	$S \frac{t^{\circ}}{15^{\circ}}$	$s_1 \frac{t^{\circ}}{15^{\circ}}$	$\frac{s_1}{s_0}$
0°	1,0083	0,9979	0,9972	0°	1,03877	0,9868	0,9861
10°	1,0079	0,9978	0,9972	10°	1,03737	0,9855	0,9849
20°	1,0065	0,9964	0,9970	20°	1,03495	0,9832	0,9838
30°	1,0036	0,9936	0,9970	30°	1,03166	0,9800	0,9834
40°	1,0001	0,9901	0,9969	40°	1,02788	0,9765	0,9832
50	0,9960	0,9861	0,9969	50°	1,02342	0,9722	0,9830
60°	0,9908	0,9809	0,9941	80°	1,00632	0,9560	0,9831
70°	0,9851	0,9753	0,9969	90°	0,99997	0,9500	0,9835
80°	0,9789	0,9690	0,9967	100°	0,99385	0,9441	0,9841
90°	0,9727	0,9630	0,9970				
100°	0,9663	0,9566	0,9970				

$\pi=10^{\circ}/\circ$.				$\pi=25^{\circ}/\circ$.			
0°	1,07764	0,9699	0,9692	0°	1,19897	0,8992	0,8986
30°	1,06824	0,9614	0,9647	30°	1,18439	0,8883	0,8913
70°	1,04779	0,9430	0,9639	70°	1,16144	0,8711	0,8904
100°	1,02947	0,9054	0,9657	100°	1,14338	0,8575	0,8938

1) *Gerlach*, Specifische Gewichte der gebräuchlichsten Salzlösungen. 1859.

Хлористый литий LiCl.

$\pi=4,21.$				$\pi=11,90.$			
Темп.	$S \frac{t^0}{40}$	$s_1 \frac{t^0}{40}$	$\frac{s_1}{s_0}$	Темп.	$S \frac{t^0}{40}$	$s_1 \frac{t^0}{40}$	$\frac{s_1}{s_0}$
0°	1,0258	0,9825	0,9827	0°	1,0711	0,9436	0,9438
20°	1,0230	0,9799	0,9817	20°	1,0670	0,9400	0,9417
40°	1,0169	0,9741	0,9788	40°	1,0607	0,9345	0,9390
60°	1,0082	0,9657	0,9820	60°	1,0527	0,9274	0,9431
80°	0,9976	0,9556	0,9832	80°	1,0430	0,9189	0,9454
100°	0,9850	0,9436	0,9843	100°	1,0322	0,9094	0,9486

$\pi=35,84.$

Темп.	$S \frac{t^0}{40}$	$s_1 \frac{t^0}{40}$	$\frac{s_1}{s_0}$
20°	1,2212	0,7837	0,7851
40°	1,2144	0,7794	0,7831
60°	1,2070	0,7746	0,7877
80°	1,1991	0,7696	0,7918
100°	1,1907	0,7642	0,7971

ТАБЛИЦА XVII.

Спиртовые растворы.

c	$S \frac{10^0}{10^0}$	$\frac{s_1}{s_0}$	$S \frac{20^0}{20^0}$	$\frac{s_1}{s_0}$	$S \frac{30^0}{30^0}$	$\frac{s_1}{s_0}$
-----	-----------------------	-------------------	-----------------------	-------------------	-----------------------	-------------------

Уксусно-кислый калий.

0	0,9894	1,0000	0,9788	1,0000	0,9680	1,0000
4,61	0,9897	0,9562	0,9793	0,9564	0,9689	0,9568
8,03	0,9899	0,9261	0,9797	0,9267	0,9695	0,9273
12,26	0,9902	0,8915	0,9799	0,8918	0,9701	0,8927

Салициловая кислота.

5,90	0,9897	0,9446	0,9792	0,9447	0,9687	0,9450
15,90	0,9901	0,8634	0,9799	0,8638	0,9697	0,8644
33,30	0,9904	0,7509	0,9809	0,7519	0,9710	0,7524

C у л е м а.

12,0	0,9894	0,8929	0,9790	0,8930	0,9684	0,8932
25,09	0,9895	0,7995	0,9793	0,8003	0,9689	0,8006
35,70	0,9897	0,7371	0,9795	0,7374	0,9691	0,7377

Т А В Л И Ц А XVIII.

Эфирные растворы.

<i>c</i>	$S \frac{10^0}{10^0}$	$\frac{s_1}{s_0}$	$S \frac{20^0}{20^0}$	$\frac{s_1}{s_0}$	$S \frac{30^0}{30^0}$	$\frac{s_1}{s_0}$
----------	-----------------------	-------------------	-----------------------	-------------------	-----------------------	-------------------

Бензойная кислота.

0	0,9849	1,0000	0,9695	1,0000	0,9537	1,0000
10,14	0,9859	0,9088	0,9712	0,9096	0,9565	0,9109
20,28	0,9868	0,8330	0,9728	0,8342	0,9594	0,8364

Салициловая кислота.

33,19	0,9876	0,7528	0,9749	0,7550	0,96190	0,7573
-------	--------	--------	--------	--------	---------	--------

Нафталинъ.

15,54	0,9863	0,8666	0,9722	0,8682	0,9580	0,8695
28,80	0,9867	0,7778	0,9734	0,7795	0,9597	0,7814

C у л е м а.

5,70	0,9851	0,9463	0,9697	0,9463	0,9539	0,9463
------	--------	--------	--------	--------	--------	--------

Т А В Л И Ц А XIX.

Хлористый натрий $NaCl$.
 $c=5,067$ (*Emden*).

<i>t⁰</i>	<i>p₀</i>	<i>p₁</i>	$\frac{p_1}{p_0}$
18,92	16,32	15,8	0,938
25,44	24,28	23,4	0,963
30,13	31,91	31,8	0,965
35,56	45,71	44,3	0,969
40,88	57,67	55,55	0,963
44,92	71,19	69,5	0,976

t°	p_0	p_1	$\frac{p_1}{p_0}$
44,69	90,61	87,3	0,963
55,09	117,91	113,6	0,963
60,09	149,21	144,7	0,969
64,48	183,10	177,9	0,971
70,85	241,26	234,3	0,971
75,86	298,37	289,7	0,971
82,33	388,71	262,7	0,967
85,99	449,34	434,41	0,966
91,36	525,55	534,2	0,966

Изъ числовыхъ данныхъ таблицъ XVI, XVII и XVIII слѣдуетъ, что въ то время, какъ температура мѣняется отъ 0° до 100° , а уд. вѣса и парціальная плотности мѣняются на 5% ихъ первоначальной величины, относительная парціальная плотность колеблется сравнительно въ очень небольшихъ предѣлахъ. Въ общемъ картина также, что и при вычислениі величинъ относительной упругости пара.

Такимъ образомъ, законъ Бабо, повидимому, можетъ быть перенесенъ и на парціальную плотность растворителя въ жидкой фазѣ.

Рассматривая ближе численныя величины относительной парціальной плотности, приведенные въ таблицѣ XVI, мы не имѣемъ, однако, права считать отношение $\frac{s_1}{s_0}$ постояннымъ.

Дѣйствительно, уд. вѣса даны съ точностью $\pm 0,0002$. Слѣдовательно, ошибка опыта можетъ вліять лишь на четвертую десятичную отношенія $\frac{s_1}{s_0}$; мы же видимъ, что съ температурой мѣняется третья десятичная и притомъ правильно, такъ что между 60° и 70° находится *minimum*.

На это обстоятельство было обращено мною вниманіе еще въ моей первой статьѣ¹⁾ и тогда же указано, что этотъ „любопытный minimum отношенія $\frac{s_1}{s_0}$ заслуживаетъ специального изслѣдованія“.

Такія изслѣдованія не заставили себя долго ждать и здѣсь я хочу показать, что результатъ ихъ должно рассматривать какъ новое доказательство правильности вывода приложимости закона Бабо къ парціальнымъ плотностямъ растворителя въ жидкой фазѣ.

Выше уже было указано, что законъ Бабо въ примѣненіи къ упругости пара растворовъ строго точенъ лишь въ томъ случаѣ, когда теплота разбавленія раствора равна нулю и что въ томъ случаѣ, когда она не равна нулю, между теплотой разбавленія и относительной величиной пониженія упругости

1) Я. И. Михайленко. О связи между упругостью пара и плотностью. Унив. Изв. Киевъ. 1898 года.

пара раствора существует некоторое соотношение, которое формулировано Кирхгофом въ такой формѣ¹⁾:

$$\frac{dQ(x)}{dx} = -RT^2 \frac{d\ln \frac{p_0}{p_1}}{dT}, \text{ где} \quad (23)$$

$dQ(x)$ есть теплота растворенія молекулы вещества до „разбавленія“ x ²⁾;

T — абсолютная температура;

R — газовая константа;

p_0 — упругость пара раствора;

p_1 — упругость пара растворителя.

Изъ уравненія (23) слѣдуетъ, что при *наростаніи* съ температурой величины $\ln \frac{p_0}{p_1}$, которую можно положить безъ большой ошибки равной $\frac{p_0 - p_1}{p_0}$, т. е. относительному пониженію упругости пара раствора, *теплота разбавленія* должна быть *отрицательна*; при *паденіи* съ температурой величины $\ln \frac{p_0}{p_1}$ — теплота разбавленія должна быть *положительна*. Если содержаніе закона Бабо можетъ быть перенесено на растворитель въ жидкой фазѣ, то, очевидно, и величина относительнаго пониженія парціальной плотности растворителя будетъ такимъ же образомъ связана съ теплотой разбавленія раствора. А отсюда слѣдуетъ, что наблюденный для растворовъ $NaCl$ minimum относительной парціальной плотности долженъ соотвѣтствовать *малевой теплотѣ разбавленія раствора*; далѣе, для температуръ, когда относительные парціальные плотности растутъ съ температурой, теплота разбавленія раствора должна быть *отрицательная*; для тѣхъ температуръ, когда парціальные плотности падаютъ съ температурой, теплота разбавленія раствора должна быть *положительная*.

Эти предсказанія нашлѣ себѣ полное и не только качественное, но, по видимому, и количественное подтвержденіе въ недавно произведенныхъ интересныхъ опытахъ Кольсона³⁾. Именно, онъ нашелъ, что теплота разбавленія водныхъ растворовъ солей $NaCl$, KCl , $NaNO_3$ и KNO_3 мѣняетъ свой знакъ съ температурой; для каждого раствора существуетъ одна температура, при которой эта теплота разбавленія есть нуль. Для растворовъ $NaCl$ эта температура лежитъ по опытамъ Кольсона при 52° ; для водныхъ растворовъ KCl она лежитъ при $64,5^\circ$; для растворовъ $NaNO_3$ — при 116° ; конецъ, для растворовъ KNO_3 — при 122° (два послѣднія числа найдены экстраполяціей). Сравнивая результаты опытовъ Кольсона съ ходомъ измѣненія величинъ парціального пониженія плотности, находимъ полное согласованіе въ смыслѣ закона Бабо.

Въ таблицѣ XX соединены тепловые эффекты разбавленія растворовъ изслѣдованныхъ Кольсономъ солей при разныхъ температурахъ, причемъ A обозначаетъ пониженіе или повышеніе температуры при разбавленіи 100 к. см. насыщенного раствора соли 400 к. см. воды.

Въ таблицѣ XXI приведенъ ходъ измѣненія съ температурой величинъ относительной парціальной плотности $\frac{s_0 - s_1}{s_0}$ для растворовъ тѣхъ же солей

1) Kirchhoff, Poggend. Ann. 103, 177.

2) Теплота разбавленія, слѣдовательно, будетъ $Q(x_2) - Q(x_1)$.

3) Colson, Comptes rend. 133, 585 и 1207. 1901.

Парциальные плотности вычислены по даннымъ, взятымъ изъ книги *Д. Менделеева*, Изслѣдованіе водныхъ растворовъ по уд. вѣсу. 1887.

Таблица XX.

<i>NaCl</i>		<i>KCl</i>		<i>NaNO₃</i>		<i>KNO₃</i>	
Темп.	<i>A</i>	Темп.	<i>A</i>	Темп.	<i>A</i>		
15,0°	--0,715°	13,4°	—0,465°	14,4°	—2,33°	41,5°	—0,39°
36,7	—0,25	29,0	—0,31	18,0	—2,22	49,3	—0,35
43,8	—0,15	40,3	—0,21	29,3	—1,94	57,2	—0,31
46,6	—0,085	41,5	—0,20	42,0	—1,62	88,0	—0,16
53,5	+0,03	46,3	—0,145	89,7	—0,63	92,0	—0,145
54,2	+0,03	56,3	—0,07	92,7	—0,59		
		92,8	+0,18				

Таблица XXI.

<i>NaCl</i> $\pi=5^{\circ}/\text{o}$		<i>KCl</i> $\pi=$		<i>NaNO₃</i> $\pi=14,9^{\circ}/\text{o}$		<i>KNO₃</i> $\pi=10,8^{\circ}/\text{o}$	
<i>t</i> °	$\frac{s_0-s_1}{s_0}$	<i>t</i> °	$\frac{s_0-s_1}{s_0}$	<i>t</i> °	$\frac{s_0-s_1}{s_0}$	<i>t</i> °	$\frac{s_0-s_1}{s_0}$
0°	0,0139	—	—	0°	0,0532	—	—
10	0,0151	10°	0,0192	19,5	0,0586	19,5°	0,0461
20	0,0162	19,5	0,0198	40	0,0619	40	0,0481
30	0,0166	40	0,0205	60	0,0637	60	0,0488
40	0,0168	60	0,0205	80	0,0643	80	0,0491
50	0,0170	80	0,0201	100	0,0644	100	0,0492
80	0,0169	100	0,0198				
90	0,0165						
100	0,0169						

Какъ показываютъ данныя таблицъ XX и XXI, дѣйствительно, относительныя пониженія упругости пара *следуютъ за теплотами разбавленія въ смыслѣ правила Кирхгоффа*. При растворахъ $NaCl$ и KCl maximumы величинъ относительной парціальной плотности лежатъ въ тѣхъ же предѣлахъ температуры, гдѣ лежитъ нуль теплоты разбавленія. Для растворовъ $NaNO_3$ и KNO_3 относительныя величины пониженія парціальной плотности растворителя *растутъ непрерывно*; ихъ maximum лежитъ за температурой 100° . Совершенно согласно съ этимъ и нулевая теплота разбавленія также лежитъ за предѣлами 100° .

Попытка перенести содержаніе закона Бабо на парціальныя плотности растворителя въ жидкой фазѣ, сколько мнѣ известно, здѣсь дѣлается впервые. Полученные результаты даютъ право надѣяться, что болѣе обширныя и болѣе подробныя изслѣдованія по приложению закона Бабо къ жидкой фазѣ раствора внесутъ новое оживленіе въ разработку сложныхъ и трудныхъ вопросовъ по соотношенію между температурою и объемомъ растворовъ и будуть побудительнымъ стимуломъ къ практическимъ работамъ по измѣренію коэффициентовъ расширенія отъ теплоты растворовъ веществъ въ органическихъ растворителяхъ, каковыхъ измѣреній въ настоящее время почти не имѣется. Можно надѣяться также, что законъ Бабо въ изслѣдованіяхъ въ этой области принесетъ свою пользу и какъ руководящій принципъ.

Пока, закономъ Бабо, вѣ приложеніи къ жидкой фазѣ, можно воспользоваться для *приближенаго* вычисленія уд. вѣсовъ растворовъ при различныхъ температурахъ, а, слѣдовательно, и ихъ коэффициентовъ расширенія отъ теплоты. Именно, пусть данъ растворъ, концентрація которого, выраженная въ вѣсовыхъ процентахъ есть $\pi\%$; уд. вѣсъ этого раствора при какой либо

температурѣ есть $S \frac{t^0}{4^0}$.

Парціальная плотность этого раствора $s_1 \frac{t^0}{4^0}$ тогда будетъ:

$$s_1 \frac{t^0}{4^0} = S \frac{t^0}{4^0} \times \frac{100 - \pi}{100}.$$

Если принять, что $\frac{s_1}{s_0}$ неизмѣняется съ температурой, то уд. вѣсъ этого же раствора при какой либо другой температурѣ t_1 вычислится изъ уравненія:

$$S \frac{t_1}{4^0} = K \times \frac{100}{100 - \pi} \times s_0 \frac{t_1}{4^0}, \text{ гдѣ} \quad (24)$$

K есть постоянная, равная $\frac{s_1}{s_0}$ для этого раствора.

Съ помощью уравненій (22) и (24) легко также показать, что, если законъ Бабо имѣеть мѣсто для какого-либо раствора, то этотъ растворъ долженъ расширяться отъ теплоты *по тому же закону, что и растворитель*.



Парціальна плотність і осмотическе давленіе.

Опредѣленіе и классификація осмотическаго давленія. Если въ сосудѣ AB (рис. 4), закрытомъ съ двухъ концовъ двигающимися безъ тренія поршнями и раздѣленномъ на двѣ половины перегородкой, проницаемой для данной жидкости, находится эта жидкость, то, въ случаѣ равновѣсія, къ обоимъ поршнямъ должны быть приложены *разныя* силы ($P \neq P'$), какой угодно величины, но не меньше упругости насыщенного пара этой жидкости при температурѣ опыта.



Рис. 4.

Если въ одномъ отдѣленіи сосуда находится одинъ растворъ, а въ другомъ отдѣленіи другой растворъ изъ тѣхъ же тѣлъ, но другой концентрації, или, вообще, растворъ какого угодно другого тѣла въ томъ же растворителѣ, или чистый растворитель, и, если перепонка проницаема для растворителя, но непроницаема для растворенного тѣла,—то, въ случаѣ равновѣсія, къ поршнямъ должны быть приложены вообще *разныя* силы ($P \neq P'$).

Равновѣсіе двухъ растворовъ, отдѣленныхъ перегородкой, проницаемой для растворителя, но непроницаемой для растворенныхъ тѣлъ, называется *осмотическимъ равновѣсіемъ*.

Разность приложенныхъ силъ называется *осмотическимъ давленіемъ*.

Осмотическое равновѣсіе, очевидно, есть частный случай равновѣсія двухъ фазъ, находящихся подъ *разными* давленіями. Полупроницаемая перегородка, съ одной стороны, позволяетъ осуществить эту разницу давленій, съ другой стороны, даетъ возможность растворителю переходить изъ одной фазы въ другую. Если давленіе на какую либо фазу измѣнится, то начнется переходъ растворителя изъ одной фазы въ другую—*диффузіонный* или, иначе, *осмотический* токъ растворителя изъ одного отдѣленія сосуда въ другое, который прекращается лишь тогда, когда, вслѣдствіе наступившаго измѣненія концентраціи того и другого раствора, наступитъ новое равновѣсіе при новой разности давленій.

Мы различаемъ слѣдующіе случаи осмотическихъ равновѣсій.

1) Въ одномъ отдѣленіи сосуда AB находится *растворъ* (B), въ другомъ отдѣленіи—*чистый растворитель* (A). Приложенные силы въ состояніи равновѣсія суть P и P' :

а) пусть растворитель находится подъ давленіемъ собственнаго пара, т. е. $P' = p_0$; тогда, какъ это показываетъ опытъ, P есть всегда величина *положительная* и всегда $P > p_0$; слѣдовательно, $P - p_0 = Q_1$ есть *также величина положительная*; т. е. чтобы удержать растворъ въ осмотическомъ равновѣсіи съ чистымъ растворителемъ, находящимся подъ давленіемъ собственнаго пара, къ раствору нужно приложить некоторое положительное давление P .

жительное давление, иначе, нужно растворъ сжать; осмотическое давление Q_1 будемъ называть положительнымъ осмотическимъ давлениемъ на растворъ;

b) пусть растворъ находится подъ давлениемъ собственного пара, т. е. $P=p_1$; тогда, какъ это показываетъ опытъ, P' есть всегда величина отрицательная; $P'-p_1=Q_2$ есть также величина отрицательная; т. е. чтобы растворъ, находящійся подъ давлениемъ собственного пара, могъ находиться въ осмотическомъ равновѣсіи съ чистымъ растворителемъ—къ растворителю нужно приложить нѣкоторое отрицательное давление, иначе, растворитель нужно растянуть; осмотическое давление $P'-p_1=Q_2$ мы будемъ называть отрицательнымъ осмотическимъ давлениемъ на растворитель;

c) въ общемъ случаѣ, если P' , давление на растворитель, положительно, т. е., если растворитель сдавленъ, то $P-P'=Q_1$, т. е. осмотическое давление всегда положительно; если P' есть величина отрицательная, т. е. если растворитель растянутъ, то $P'-P=Q_2$, т. е. осмотическое давление всегда отрицательно; величина P при этомъ можетъ быть положительная или отрицательная, но Q_2 есть всегда величина отрицательная.

2) Въ обоихъ отдаленіяхъ сосуда находятся растворы *A* и *B*. Приложенные силы въ состояніи осмотического равновѣсія суть P' и P . Если обѣ приложенные силы P и P' положительны, то большее давление приходится на тотъ растворъ, упругость пара котораго въ пустотѣ меньше¹⁾.

Соотношеніе между осмотическимъ давлениемъ и парциальной плотностью растворителя въ растворѣ. Между осмотическимъ давлениемъ и другими величинами раствора съ помощью методовъ термодинамики можетъ быть выведено нѣкоторое соотношеніе, которое въ наиболѣе точной формѣ въ общемъ видѣ выражается слѣдующимъ равенствомъ:

$$\begin{aligned} & \left(\frac{1}{s_{P_0}} + \frac{1}{s'^2_{P_0}} \pi \frac{\partial s_{P_0}}{\partial \pi} \right) (P-p_1) \left(1 - \frac{P+p_1-2P_0}{2} k \right) + \\ & + \frac{1}{s_{P_0}} \pi \frac{\partial k}{\partial \pi} \frac{P^2-p_1^2-2P_0(P-p_1)}{2} - \\ & - \left(\frac{1}{s'_{P_0}} + \frac{1}{s'^2_{P_0}} \pi' \frac{\partial s'_{P_0}}{\partial \pi'} \right) (P'-p'_1) \left(1 - \frac{P'+p'_1-2P_0}{2} k' \right) - \\ & - \frac{1}{s'_{P_0}} \pi' \frac{\partial k'}{\partial \pi'} \frac{P'^2-p'^2_1-2P_0(P'-p'_1)}{2} = \int_p^{p'} v dp. \quad ^2) \end{aligned} \quad (25)$$

Въ этой формулѣ P и P' суть тѣ давленія, которыя должно приложить къ растворамъ, чтобы они находились другъ съ другомъ въ осмотическомъ равновѣсіи при томъ непремѣнномъ условіи, что концентрація растворовъ можетъ меняться лишь вслѣдстіе прибыли или убыли *какой либо* одной составной части раствора.

1) Болѣе подробное обоснованіе этой классификаціи и понятія отрицательного осмотического давления даны въ моей статьѣ: Я. И. Михайленко. Соотношеніе между упругостью пара раствора и его осмотическимъ давлениемъ. Кіевъ. 1902.

2) Выраженіе это различными прѣмами выведено мною въ вышецитированной статьѣ.

s_{P_0} и s'_{P_0} суть уд. вѣса обоихъ растворовъ, измѣренные при какомъ либо произвольно выбранномъ давлениі P_0 ; k и k' суть коэффиціенты сжатія растворовъ; p_1 и p'_1 суть упругости пара обоихъ растворовъ въ томъ случаѣ, когда къ поверхности раздѣла не приложено постороннихъ силъ.

π и π' содержаніе растворенныхъ тѣлъ въ 100 в. ч. раствора.

$P - P' = Q$ есть осмотическое давленіе.

Если допустить, что насыщенные пары подчиняются закону Бойля-Мариотта и Гей-Люссака и, кромѣ того, предположить, что уд. вѣса s и s' измѣрены при давлениі, равномъ упругости насыщенного пара растворовъ, то уравненіе (25) приметъ слѣдующій болѣе простой видъ:

$$\begin{aligned} & \left(\frac{1}{s} + \frac{1}{s^2} \pi \frac{\partial s}{\partial \pi} \right) (P - p_1) \left(1 - \frac{P - p_1 k}{2} \right) + \frac{1}{s} \pi \frac{\partial k}{\partial \pi} \frac{(P - p_1)^2}{2} - \\ & - \left(\frac{1}{s'} + \frac{1}{s'^2} \pi' \frac{\partial s'}{\partial \pi'} \right) (P' - p'_1) \left(1 - \frac{P' - p'_1 k'}{2} \right) - \frac{1}{s'} \pi' \frac{\partial k'}{\partial \pi'} \frac{(P' - p'_1)^2}{2} = \\ & = R T \ln \frac{p'_1}{p_1}. \end{aligned} \quad (26)$$

Въ отдельныхъ частныхъ случаяхъ формула (26) упрощается еще болѣе. Имено:

1) Пусть растворъ, упругость пара котораго p_1 , находится въ осмотическомъ равновѣсіи съ чистымъ растворителемъ, находящимся подъ давлениемъ собственнаго пара. Тогда въ уравненіи (26) члены, содержащіе множителями $\frac{\partial s'}{\partial \pi'}$ и $\frac{\partial k'}{\partial \pi'}$ сдѣлаются равными 0, членъ $\frac{1}{s'} \frac{\partial k'}{\partial \pi'}$ сдѣлается равнымъ V_0 , т. е. удѣльному объему чистаго растворителя, P' будетъ равно $p'_1 = p_0$ и уравненіе (26) приметъ видъ:

$$\left(\frac{1}{s} + \frac{1}{s^2} \pi \frac{\partial s}{\partial \pi} \right) (P - p_1) \left(1 - \frac{P - p_1 k}{2} \right) + \frac{1}{s} \pi \frac{\partial k}{\partial \pi} \frac{(P - p_1)^2}{2} = R T \ln \frac{p_0}{p_1}. \quad (27)$$

2) Пусть растворитель находится въ равновѣсіи съ растворомъ, который находится подъ давлениемъ собственнаго пара p_1 .

Въ этомъ случаѣ въ уравненіи (26) нужно положить: $P = p_1$, $p'_1 = p_0$, $\frac{\partial s'}{\partial \pi'}$ и $\frac{\partial k'}{\partial \pi'}$ станутъ равными 0, наконецъ $\frac{1}{s'} = V_0$; уравненіе (26) тогда приметъ видъ:

$$- V_0 (P' - p_0) \left(1 - \frac{P' - p_0}{2} k_0 \right) = R T \ln \frac{p_0}{p_1}. \quad (28)$$

Если въ уравненіяхъ (25), (26), (27) и (28) замѣнить величину $\frac{p_0}{p_1}$ равной ей величиной $\frac{s_0}{s_1}$, то тѣ же уравненія представятъ намъ соотношенія между осмотическимъ давленіемъ и парціальной плотностью растворителя въ растворѣ.

Въ случаѣ разбавленныхъ растворовъ уравненія (27) и (28) примутъ еще болѣе простую форму. Именно, если пренебречь сжатиемъ растворовъ и положить, что уд. вѣсъ раствора равенъ уд. вѣсу чистаго растворителя, то членъ $\frac{1}{s^2} \pi \frac{\partial s}{\partial \pi}$ станетъ равенъ 0, $\frac{1}{s}$ будетъ равно удѣльному объему чистаго растворителя V_0 и члены, содержащіе множителемъ k , обратятся въ нуль.

Можно безъ большой ошибки также положить, что

$$P - p_1 = p_0 - P' = \pm Q \text{ (осмотическое давленіе);}$$

тогда оба уравненія (27) и (28) превратятся въ уравненіе:

$$\pm V_0 Q = RT \ln \frac{p_0}{p_1}, \quad (29)$$

т. е. въ извѣстное уравненіе Ван'т-Гоффа.

Принявъ, что $\frac{p_1}{p_0} = \frac{s_1}{s_0}$, изъ уравненія (29) получимъ:

$$\pm V_0 Q = RT \ln \frac{s_0}{s_1}, \quad (30)$$

откуда

$$\pm Q = \frac{0,0821 \cdot T \cdot 1000 \cdot s_0}{M_0} \cdot \frac{s_0 - s_1}{s_0} \quad \text{Athm.} \quad (31)$$

Въ этомъ послѣднемъ уравненіи 0,0821 есть газовая константа для того случая, когда давленіе выражено въ атмосферахъ, а объемъ въ литрахъ; M есть молекулярный вѣсъ растворителя, а s_0 — плотность растворителя въ жидкому состояніи; членъ $\ln \frac{s_0}{s_1}$ положенъ равнымъ $\frac{s_0 - s_1}{s_0}$.

Вычислениe осмотического давленія по пониженню парціальной плотности растворителя. Въ таблицѣ XXII приведены вычисленія осмотического давленія по формулѣ (31). Для сравненія, рядомъ приведены величины осмотического давленія тѣхъ же растворовъ, вычисленныя по формулѣ:

$$Q = \frac{0,0821 \cdot T \cdot 1000 \cdot s_0}{M_0} \times \frac{p_0 - p_1}{p_0} \quad (32)$$

ТАБЛИЦА XXII.

$\pi^0/0$	$\frac{s_1}{s_0}$	$\frac{p_1}{p_0}$	Q Athm. по пониже- нию парц. плотности.	Q Athm. по пониже- нию упруго- сти пара.	Имя наблюдателя упругости пара и плотности
<i>Растворы нафталина въ эфирѣ $C_{10}H_8$; M=128.</i> ¹⁾					
0,99	0,9943	0,993	1,308	1,574	
4,76	0,9688	0,970	7,367	6,978	Noyes und Abbot
9,09	0,9390	0,945	14,87	13,23	(loco cit.)
16,66	0,8862	0,901	27,61	24,01	
<i>Растворы иода въ хлороформѣ.</i>					
0,782	0,9988	0,9980	0,3640	0,6066	Михайленко и Цельтнеръ $\left(\frac{p_1}{p_0}\right)$
1,748	0,9931	0,9955	2,0928	1,3649	Михайленко и Яворскій $\left(\frac{s_1}{s_0}\right)$
2,792	0,9890	0,9927	3,3364	2,2142	(Главы III и IV).
<i>Растворы иода въ спирту углеродѣ.</i>					
0,60	0,9982	0,9985	0,7277	0,6064	
1,13	0,9964	0,9974	1,4555	1,0512	
2,02	0,9931	0,9948	2,7897	2,102	Михайленко и Цельтнеръ
2,82	0,9912	0,9926	3,5578	2,9918	(Главы III и IV).
3,34	0,9895	0,9912	4,2451	3,5578	
4,83	0,9851	0,9870	6,0241	5,2558	
5,85	0,9814	0,9840	7,5198	6,4687	
6,12	0,9807	0,9832	7,8030	6,7922	
6,48	0,9794	0,9821	8,3286	7,2368	
9,07	0,9708	0,9742	11,8054	10,4310	
11,85	0,9610	0,9652	15,7674	14,0697	

1) Для растворовъ нафталина въ эфирѣ осмотическое давление вычислено по формуламъ: $Q' = \frac{0,0821 \cdot T \cdot 1000 \cdot s_0}{M_0} \times \frac{s_0 - s_1}{s_1}$; $Q' = \frac{0,0821 \cdot T \cdot 1000 \cdot s_0}{M_0} \times \frac{p_0 - p_1}{p_1}$.

Приведеніе большаго числа сравнительныхъ вычисленій нахожу излишнимъ. Очевидно, чѣмъ ближе другъ къ другу отношенія $\frac{s_1}{s_0}$ и $\frac{p_1}{p_0}$, тѣмъ ближе будутъ и величины осмотического давленія, вычисленныя по понижению парціальной плотности и по понижению упругости пара. Для тѣхъ случаевъ когда $\frac{s_1}{s_0} = \frac{p_1}{p_0}$ оба метода, конечно, дадутъ идентичные результаты.

По поводу этихъ вычисленій укажемъ лишь на одну особенность конструкцій формулъ (31) и (32). Именно, при вычислениі осмотического давленія по этимъ формуламъ приходится очень большую величину

$$\frac{0,0821 \cdot T \cdot 1000 \cdot s_0}{M_0}$$

умножить на очень малую величину $\frac{p_0 - p_1}{p_0}$ или $\frac{s_0 - s_1}{s_0}$. Слѣдствіемъ этого является то, что сравнительно очень небольшія ошибки въ измѣрениі упругости пара и плотности сильно отражаются на величинѣ вычисляемаго осмотического давленія. Безъ сомнѣнія, отчасти, и этому обстоятельству слѣдуетъ приписать то, что разница между величинами осмотического давленія, вычисленнаго по двумъ методамъ, въ нѣкоторыхъ случаяхъ значительно превышаетъ 10%.

Другая особенность формулъ (31) и (32) состоить въ томъ, что членъ $\frac{0,0821 \cdot T_0 \cdot 1.000 \cdot s_0}{M_0}$ есть ничто иное, какъ гипотетическое газовое давленіе растворителя при томъ предположеніи, что этотъ послѣдній подчиняется законамъ идеальныхъ газовъ и сжатъ до уд. объема его жидкаго состоянія.

Члены $\frac{s_0 - s_1}{s_0}$ и $\frac{p_0 - p_1}{p_0}$ опредѣляютъ, какую часть этого давленія представляеть осмотическое давленіе растворенного тѣла. Слѣдовательно, формулами (31) и (32) осмотическое давленіе растворенного тѣла представляется какъ часть газового давленія растворителя при температурѣ опыта сжатаго до объема, какой онъ имѣть въ жидкому состояніи и при томъ предположеніи, что онъ подчиняется законамъ идеальныхъ газовъ. Чѣмъ концентрированнѣе растворъ, тѣмъ осмотическое давленіе будетъ ближе къ идеальному газовому давленію растворителя, и для растворовъ, по своей концентраціи безконечно мало отличающихся отъ концентраціи чистаго растворенного тѣла, осмотическое давленіе растворенного тѣла будетъ безконечно мало отличаться отъ идеального газового давленія растворителя. Иначе, если есть растворы, осмотическое давленіе которыхъ можетъ быть высчитано по формуламъ (31) и (32) въ предѣлахъ всевозможныхъ концентрацій, то идеальные газовые давленія растворенного тѣла и растворителя въ жидкому состояніи будутъ равны, а, слѣдовательно, ихъ плотности будутъ относиться, какъ ихъ молекулярные веса. Такіе растворы будутъ при всевозможныхъ концентраціяхъ относиться, какъ безконечно разбавленные растворы, и, вмѣстѣ съ Нернстомъ, ихъ можно назвать идеальными растворами.

Чтобы составить себѣ нѣкоторое сужденіе о томъ, существуютъ ли такие растворы, и насколько существующіе растворы уклоняются отъ зако-

новъ идеальныхъ растворовъ, въ таблицѣ XXIII вычислены осмотическая давленія по формулѣ (32) для смѣсей тѣхъ паръ жидкостей, уд. вѣса которыхъ измѣрены мной (глава III).

Въ таблицѣ XXIII сопоставлены осмотическая давленія растворовъ нитробензола въ эфирѣ, вычисленные по формуламъ (31) и (32), и рядомъ съ ними газовое давленіе, вычисленное для идеального газа съ молекулярнымъ вѣсомъ 123, при темп. 15° и плотности, равной парціальной плотности нитробензола въ растворѣ. Отношеніе между плотностями эфира и нитробензола при 15° — $\frac{0,7196}{1,2085} = 0,5957$; отношение между молекулярными вѣсами —

$$\frac{74}{123} = 0,6016.$$

Численныя величины уд. вѣса и упругости пара опредѣлены мною (глава III и IV).

ТАБЛИЦА XXIII.

Эфиръ и нитробензолъ. $(C_2H_5)_2O$ —74; $C_6H_5NO_2$ —123.

π°/\circ $C_6H_5NO_2$	$S \frac{15^{\circ}}{4^{\circ}}$	$\frac{s_1}{s_0}$ эфиръ	$\frac{p_1}{p_0}$ эфиръ	Q по пониж- нію парц. плотности эфира.	Q' по пониж. упруг. пара эфира.	Q'' газовое дав- леніе ни- тробензола.
0	0,7195	1,0000	1,0000	—	—	—
1,71	0,7254	0,9908	—	2,115	—	2,39
9,70	0,7536	0,9458	0,951	12,46	11,26	14,04
17,06	0,7808	0,8999	0,913	23,01	20,69	25,58
22,33	0,8014	0,8652	0,886	30,99	26,21	34,37
25,14	0,8099	0,8489	0,871	34,74	29,65	38,22
49,82	0,9191	0,6410	0,734	82,53	61,15	87,97
69,13	1,0181	0,4366	0,584	129,52	95,63	135,21
74,12	1,0455	0,3761	0,532	143,43	107,59	148,89
90,75	1,1460	0,1473	0,268	196,32	168,28	199,79
98,86	1,2006	0,0190	—	225,53	—	228,01
100	1,2085	0	0	—	—	232,16

Въ таблицахъ XXIV—XXVIII сопоставлены величины осмотического давления, вычисленные по понижению плотности того и другого компонента въ растворѣ. Въ графѣ подъ знакомъ Q приведены величины осмотического давления раствора по отношению къ первому компоненту смѣси; подъ знакомъ Q' приведены величины осмотического давления того же раствора, но по отношению къ второму компоненту смѣси. Рядомъ помѣщены упругости идеального газа того же молекулярного вѣса, что тотъ или другой компонентъ смѣси, при температурѣ раствора, и той пространственной концентраціи, которую данный компонентъ имѣеть въ растворѣ.

ТАБЛИЦА XXIV.

Бензолъ и бромистый этиленъ. C_6H_6 —78; $C_2H_4Br_2$ —188.

π°/\circ $C_2H_4Br_2$	$\frac{s_1}{s_0}$ бенз.	Q по пониж. плотности бензола.	Q газовое дав- ление бром. этилена	$\frac{s_1}{s_0}$ бром. этил.	Q' по пони- женію плот- ности бром. этилена.	Q' газово- е давлениe бензола.
0	1,0000	Athm. 0	Athm. 0	0	Athm. 282,18	Athm. 274,07
0,98	0,9954	1,261	1,12	0,0040	281,04	272,91
4,77	0,9793	5,675	5,58	0,0198	276,58	268,52
8,33	0,9634	10,35	9,97	0,0353	272,26	264,17
8,02	0,9649	9,62	9,58	0,0339	272,60	264,59
19,51	0,9082	24,59	25,06	0,0888	257,11	249,05
29,51	0,8537	40,11	40,64	0,1440	241,53	234,09
36,81	0,8078	52,69	53,53	0,1898	228,61	221,51
35,39	0,8171	50,15	50,91	—	—	224,05
47,23	0,7355	72,52	74,37	0,2645	207,53	201,68
56,63	0,6531	95,11	97,01	0,3535	182,42	179,10
69,56	0,5186	131,99	134,97	0,4783	147,21	142,19
81,70	0,3564	176,46	180,98	0,6415	101,15	97,71
88,99	0,2344	209,91	215,51	0,7638	66,64	64,27
98,97	0,0250	267,30	274,94	0,9745	7,19	6,89
100	0	274,09	282,18	1,0000	0	0

ТАБЛИЦА XXV.

Бензолъ и хлороформъ; C_6H_6 —78; $CHCl_3$ —119.

π°/\circ $CHCl_3$	$\frac{s_1}{s_0}$ бенз.	Q по пониж. плотности бензола.	Q газов. давл. $CHCl_3$	$\frac{s_1}{s_0}$ хлороф.	Q' по пониж. плотности хлороф.	Q' газов. давл. ление C_6H_6 .
0	1,0000	Athm.	Athm.	0	303,33	274,07
1,45	0,9911	2,45	2,61	0,0086	300,81	271,70
7,07	0,9563	11,98	13,03	0,0430	290,39	262,21
12,36	0,9223	21,29	23,29	0,0767	273,77	252,88
20,31	0,8672	36,39	39,60	0,1305	263,83	237,73
43,11	0,6898	85,01	93,62	0,3085	209,82	189,07
61,60	0,5125	133,60	147,30	0,4854	156,14	140,49
79,06	0,3090	189,39	209,07	0,6891	94,33	84,72
88,65	0,1780	225,29	249,10	0,8209	54,34	48,79
94,85	0,0841	245,31	277,62	0,9147	25,88	23,06
98,04	0,0327	265,11	293,37	0,9667	10,10	8,97
98,90	0,0185	269,06	297,70	0,9811	5,73	5,06
100	0	274,07	303,33	1,0000	0	0

ТАБЛИЦА XXVI.

Бензолъ и хлорбензолъ; C_6H_6 —78; C_6H_5Cl —112,5.

π°/\circ C_6H_5Cl	$\frac{s_1}{s_0}$ бенз.	Q по понижен. плотности бензола.	Q газов. давле- ние хлорбен- зола.	$\frac{s_1}{s_0}$ хлорбенз.	Q' по пониж. плотности хлорбенз.	Q' газовое дав- ление бен- зола.
0	1,0000	Athm.	Athm.	0	239,44	274,07
2,33	0,9813	5,12	4,449	0,0186	234,98	268,95
4,90	0,9605	10,82	9,408	0,0393	230,03	263,26
7,98	0,9354	17,70	15,41	0,0644	224,02	256,38
24,12	0,7984	55,25	48,22	0,2015	191,19	218,81
29,67	0,7471	69,32	59,89	0,2501	179,55	204,79
36,83	0,6833	86,80	75,71	0,3169	163,56	187,29
47,36	0,5832	114,23	99,72	0,4164	139,73	159,84

$\pi^0/_{\text{o}}$ C_6H_5Cl	$\frac{s_1}{s_0}$ бенз.	Q по понижен. плотности бензола.	Q газов. давле- ние хлорбен- зола.	$\frac{s_1}{s_0}$ хлорбенз.	Q' по пониж. плотности хлорбена	Q' газовое дав- ление бен- зола.
60,48	0,4513	150,40	131,28	0,5482	108,18	123,70
70,86	0,3412	180,55	157,66	0,6584	81,79	93,51
80,0	0,2396	208,4	182,02	0,7602	57,42	64,14
89,01,	0,1346	237,18	207,17	0,8652	32,28	36,87
95,22	0,0594	257,79	225,16	0,9399	14,39	16,28
98,66	0,0167	269,49	235,38	0,9827	4,14	4,59
100	0	274,07	239,46	1,0000	0	0

ТАБЛИЦА XXVII.

Бензолъ и бромбензолъ; C_6H_6 —78; C_6H_5Br —157.

$\pi^0/_{\text{o}}$ C_6H_5Br	$\frac{s_1}{s_0}$ бенз.	Q по пониж. плотности бензола.	Q газовое дав- ление бром- бензола.	$\frac{s_1}{s_0}$ бромбенз.	Q' по понижен. плотни бром- бензола.	Q' газовое дав- ление бен- зола.
0	1,0000	Athm. 0	Athm. 0	0	Athm. 231,69	Athm. 274,07
1,53	0,9911	2,44	2,07	0,0084	229,63	271,63
4,29	0,9743	7,04	5,94	0,0257	225,74	267,06
12,98	0,9194	22,09	18,68	0,0806	208,17	251,97
18,32	0,8835	31,93	26,99	0,1165	204,70	242,15
30,37	0,7960	55,91	47,27	0,2040	184,42	218,15
41,09	0,7091	79,73	67,36	0,2907	164,34	194,35
54,56	0,5826	114,39	95,26	0,4111	136,44	159,68
63,70	0,4923	139,15	117,65	0,5077	114,08	134,91
79,44	0,3057	190,29	160,86	0,6941	70,87	83,77
88,95	0,1742	226,33	191,39	0,8258	40,36	47,74
95,22	0,0786	246,78	213,47	0,9213	18,23	21,55
99,01	0,0168	269,47	227,88	0,9831	3,91	4,60
100	0	274,07	231,69	1,0000	0	0

ТАБЛИЦА XXVIII.

Четыреххлористый углеродъ и анилинъ; CCl_4 —153,8; $C_6H_5.NH_2$ —93.

$\pi/0$ $C_6H_5.NH_2$	$\frac{s_1}{s_0} CCl_4$	Q по пониж. плотности CCl_4 .	Q газовое дав- ление ани- лина	$\frac{s_1}{s_0}$ анил.	Q' по пониж. плотности анилина.	Q'' газовое да- вление CCl_4
0	1,0000	Athm. 0	Athm. 0	0	266,87	252,05
1,48	0,9768	5,85	6,11	0,0229	261,38	246,82
5,80	0,9131	21,90	23,41	0,0875	244,08	230,15
11,57	0,8316	42,44	45,37	0,1696	222,14	209,69
20,24	0,7186	70,92	75,91	0,2838	191,58	181,15
31,26	0,5871	104,07	111,25	0,4159	156,25	144,63
37,46	0,5188	121,29	129,56	0,4844	137,92	130,81
51,37	0,3791	156,50	166,91	0,6240	100,58	95,55
56,46	0,3320	168,37	179,47	0,6710	88,01	83,69
68,72	0,2265	194,96	207,49	0,7757	60,00	57,10
83,29	0,1142	223,27	237,73	0,8872	30,17	28,78
94,52	0,0359	243,00	257,98	0,9645	9,49	9,26
88,91	0,0741	228,05	247,91	0,9268	19,58	18,69
98,96	0,0128	248,83	265,6	0,9931	1,84	1,68
100	0	252,05	266,87	1,0000	0	0

Выясненіе связи между осмотическимъ давленіемъ и парціальною плотностью растворителя. Чтобы выяснить ближе, почему парціальная плотность того или другого компонента въ растворѣ можетъ служить мѣрой осмотического давленія, проведемъ слѣдующій рядъ разсужденій.

1. Пусть въ сосудѣ, закрытомъ двумя двигающимися безъ тренія поршнями (рис. 4), и раздѣленномъ перегородкой на двѣ половины, находится сильно сжатый (до плотности порядка плотностей жидкостей) газъ.

Пусть перегородка проницаема для этого газа. Тогда, въ случаѣ равновѣсія, къ обоимъ поршнямъ нужно приложить равные и дѣйствующія въ противоположныя стороны силы $P=P'$.

Величина этихъ силъ опредѣляется температурой и пространственной концентраціей газа, иначе, величиной его плотности. Принимая, что газъ подчиняется законамъ идеальныхъ газовъ, получимъ:

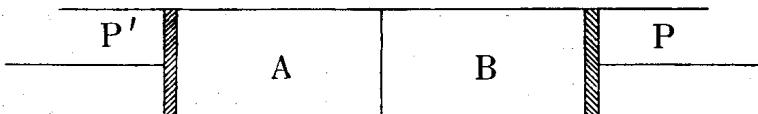


Рис. 4.

$$P = P' = \frac{RT s_0}{M_0} \quad \text{или}$$

$$P = P' = \frac{0.0821 \cdot T \cdot 1000 \cdot s_0}{M_0} \text{ Athm. , где } (33)$$

T есть абсолютная температура;
 M_0 —молекулярный вѣсъ газа;
 s_0 —плотность газа при давлениі P и температурѣ T .

Введемъ въ отдѣление B нѣкоторое вѣсовое количество (g) новаго газа, не вступающаго съ первымъ въ химическое взаимодѣйствіе, но образующаго съ нимъ растворъ. Пусть перегородка непроницаема для этого газа. Тогда равновѣсіе нарушится. Въ первый моментъ, пока не начался осмотический токъ, давление въ отдѣлении B возрастетъ и поршень, къ которому приложена сила P , будетъ двигаться до тѣхъ поръ, пока сумма парціальныхъ упругостей обоихъ газовъ, наполняющихъ отдѣление B , не уравновѣсить силы P . Въ это время парціальная плотность газа, служащаго растворителемъ, понизится до величины s_1 , а его парціальное давление понизится до величины P_1 :

$$P_1 = \frac{0.0821 \cdot T \cdot 1000 \cdot s_1}{M_0} \quad (34)$$

Въ слѣдующій моментъ начнется осмотический токъ изъ отдѣленія A въ отдѣление B . Чтобы предупредить этотъ токъ, мы должны, какъ это показываетъ опытъ, сдѣлать одно изъ двухъ: или приложить къ поршню B нѣкоторую силу Q , дѣйствующую въ томъ же направленіи, что и сила P , или же мы должны къ поршню A приложить нѣкоторую силу q_1 , дѣйствующую въ направленіи *обратномъ* дѣйствію силы P' . Т. е., чтобы въстановить равновѣсіе, нарушенное прибавленіемъ въ отдѣлениѣ B посторонняго газа, мы должны или сжать растворъ газовъ въ отдѣлениѣ B , или растянуть газъ растворитель въ отдѣлениѣ A .

Сдѣлаемъ предположеніе, что величина силы q_1 такова, что поршень A передвинется влѣво настолько, что парціальная плотность газа въ отдѣлениѣ A станетъ равной s_1 , т. е., парціальной плотности газа растворителя въ отдѣлениѣ B . Силы, приложенные къ обоимъ поршнямъ, теперь будутъ таковы: въ поршню A будетъ приложена сила $P' - q_1 = P_1$, къ поршню B —сила P . Осмотическое давление будетъ равно:

$$P - (P' - q_1) = P - P_1 = q_1. \quad (35)$$

Подставивъ въ равенство (35) значения величинъ P и P_1 изъ уравнений (33) и (34) получимъ:

$$q_1 = \frac{0,0821 \cdot T \cdot 1000}{M_0} \times (s_0 - s_1) \quad (36)$$

Уравнение это идентично съ уравнениемъ (31).

Допустимъ также, что величина силы q , которую необходимо приложить къ поршню B , чтобы возстановить равновѣсіе, когда въ отдаленіе B прибавленъ посторонній газъ, такова, что поршень B передвинется на прежнее мѣсто и парціальная плотность газа растворителя приметъ свою первона-чальную величину. Тогда къ поршню B будуть приложены силы $P+q$, къ поршню A —сила P' . (Оsmотическое давление равно $P+q-P'=q$.)

Величина силы q равна упругости прибавленного газа въ томъ случаѣ, когда его масса (g) занимаетъ объемъ, равный объему отдаленія B при томъ положеніи поршня, когда уд. парціальная плотность газа растворителя имѣеть величину s_0 .

Въ томъ положеніи поршня, когда газъ растворитель имѣеть парціаль-ную плотность s_1 , давленіе прибавленного газа будетъ имѣть величину $q \frac{s_1}{s_0}$. Но величина

$$q \frac{s_1}{s_0} = q_1 \quad (37)$$

Подставивъ въ уравненіе (36) значение q_1 изъ уравненія (37), получимъ:

$$q = \frac{0,0821 \cdot T \cdot 1000}{M_0} (s_0 - s_1) \frac{s_0}{s_1} \quad (38)$$

Въ случаѣ разбавленныхъ растворовъ членъ $\frac{s_0}{s_1}$ можно положить рав-нымъ единицѣ; тогда равенство (38) также обратится въ равенство (31).

Итакъ, если принять, что растворы могутъ быть сравнены съ сильно сжатыми газами, и что осмотическое давленіе можетъ быть отождествлено съ силами, дѣйствующими на растворитель или растворъ и измѣняющими парціальную плотность растворителя до величины *одинаковой* по ту и другую сторону полупроницаемой перегородки, то для осмотического давленія получается *тоже выражение, которое получается съ помощью равенства*

$\frac{s_1}{s_0} = \frac{p_1}{p_0}$ изъ известной формулы Вант' Гоффа, дающей соотношеніе между осмотическимъ давленіемъ и величиной понижения упругости пара раствора.

2. Пусть въ извѣстной схемѣ Арреніуса (рис. 5) полупроницаемая пе-регородка (*a*) помѣщена въ верхней части трубки и на нее налитъ очень тонкій слой раствора. Самая трубка наполнена чистымъ растворителемъ и открытымъ концомъ опрокинута въ растворитель. Въ случаѣ равновѣсія осмотическое давленіе, очевидно, равно вѣсу столба чистаго растворителя высоты h плюсъ разность упругостей пара у верхняго и нижняго конца трубки. Такъ какъ величина упругости пара у нижняго конца трубки, на уровнѣ (*b*), равна p_0 , т. е. упругости пара чистаго растворителя, и величина упругости пара у верхняго конца трубки, на уровнѣ (*a*), равна p_1 ,

т. е. упругости пара раствора, то высота h можетъ быть вычислена, а, следовательно, можетъ быть вычисленъ и вѣсъ столба жидкости высоты h , т. е. осмотическое давление.

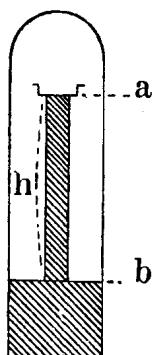


Рис. 5.

Если произвести эти вычисления, то для осмотического давления мы получимъ выражение¹⁾, идентичное съ выражениемъ, получаемъ изъ равенства (28). Это осмотическое давление опредѣлено выше какъ *отрицательное осмотическое давление*, т. е. какъ то давление, которое должно быть приложено къ *растворителю*, именно, которымъ должно *растянуть растворитель*, чтобы этотъ послѣдній могъ находиться въ осмотическомъ равновѣсіи съ растворомъ.

Если при вычислении вѣса столба жидкости пренебречь сжатіемъ жидкости, то для осмотического давления получится выражение, идентичное съ выражениемъ (29), т. е., въ этомъ случаѣ отрицательное осмотическое давление (давленіе на растворитель) вычисляется равнымъ положительному осмотическому давленію (давленію на растворъ).

Сдѣлаемъ попытку вычислить осмотическое давление схемы иначе.

Столбъ жидкости, наполняющей трубку, должно считать какъ бы прилипшимъ къ полупроницаемой перегородкѣ своимъ верхнимъ концомъ и свободно висящимъ въ трубкѣ. Не разрывается этотъ подвѣшенный столбъ жидкости вслѣдствіе силъ сцѣпленія между частицами жидкости. И, такъ какъ жидкость есть тяжелая жидкость, то, очевидно, вѣсъ нижележащаго столба жидкости долженъ дѣйствовать на вышележащіе слои растягивающимъ образомъ, вслѣдствіе чего плотность жидкости должна постепенно увеличиваться сверху внизъ. Именно, на горизонтѣ (a) она должна имѣть минимальную величину, на горизонтѣ (b) плотность ея должна быть нормальна, т. е., равна плотности жидкости подъ давленіемъ ея собственного пара.

Сила, которая дѣйствуетъ на безконечно тонкій слой жидкости, прилипшій непосредственно къ полупроницаемой перегородкѣ, равна вѣсу столба жидкости h минусъ давленіе пара на горизонтѣ нижняго конца трубки. Обозначимъ эту силу черезъ P' . Обозначимъ уд. вѣсъ жидкости подъ давленіемъ p_0 , равнымъ упругости пара жидкости при температурѣ опыта, черезъ s_0 и коэффиціентъ упругости при ея растяженіи черезъ $\frac{1}{k}$. Тогда, принявъ простѣйшую засимость между объемомъ растягиваемой жидкости и растягивающими силами, плотность слоя, прилегающаго непосредственно къ полупроницаемой перегородкѣ (s_1'), вычислится слѣдующимъ образомъ:

$$s_1' = \frac{s_0}{1 - k(P' - p_0)} \quad (39)$$

Сдѣлаемъ предположеніе, что плотность слоя, прилегающаго непосредственно къ перепонкѣ (s_1'), равна *парциальной плотности растворителя*.

1) Я. И. Михайленко. Соотношеніе между упругостью пара раствора и его осмотическимъ давленіемъ. Кіевъ. 1902.

въ растворѣ (s_1). Тогда давленіе, которымъ растянуть слой жидкости у перепонки, съ помощью формулы (39) вычислится такъ:

$$P' = \frac{s_1 - s_0}{s_1 k} + p_0 \quad (40)$$

А осмотическое давленіе (q) выразится такъ:

$$q = -\frac{s_0 - s_1}{s_1 k} + p_0 - p_1 \quad (41)$$

Пренебрежемъ членомъ $p_0 - p_1$. Тогда уравненіе (41) приметъ видъ:

$$q = -\frac{s_0 - s_1}{s_1 k} \quad (42)$$

гдѣ q есть давленіе, растягивающее растворитель.

Сравнимъ уравненіе (42) съ уравненіемъ (31), для чего проведемъ слѣдующій рядъ разсужденій. Допустимъ, что жидкости можно рассматривать какъ сильно сжатые газы; тогда можно написать слѣдующія уравненія:

$$Q_0 \frac{1}{s_0} = RT$$

$$Q_1 \frac{1}{s_1} = RT$$

гдѣ Q_0 и Q_1 суть тѣ давленія, которыя должно приложить къ одному грамму растворителя въ состояніи газа, чтобы сжать его до объема $\frac{1}{s_0}$ и до объема $\frac{1}{s_1}$. А отсюда слѣдуетъ, что

$$\frac{Q_0}{Q_1} = \frac{s_0}{s_1} \quad (43)$$

Но коэффиціентъ растяженія жидкости k раньше мы опредѣлили такъ:

$$k = \frac{s_1 - s_0}{s_1(Q_1 - Q_0)} \quad (44)$$

Воспользовавшись уравненіемъ (43) и выразивъ въ уравненіи (44) величины s_0 и s_1 черезъ Q_0 и Q_1 , получимъ

$$k = \frac{1}{Q_1} \quad (45)$$

Наконецъ, вычисливъ величину Q_1 изъ извѣстнаго уравненія для газовъ и подставивъ её въ уравненіе (42), получимъ:

$$q = -\frac{0,0821 \cdot T \cdot 1000 \cdot s_1}{M_0} \times \frac{s_0 - s_1}{s_1} \quad (46)$$

А это уравненіе идентично съ уравненіемъ (31).

Итакъ, воспользовавшись измѣненной схемой Арреніуса для отысканія соотношенія между осмотическимъ давленіемъ и парціальной плотностью растворителя въ растворѣ, мы доказали, что, если растворитель находится въ осмотическомъ равновѣсіи съ растворомъ, то къ нему приложены силы, равные по величинѣ осмотическому давленію и дѣйствующія на растворитель растягивающимъ образомъ. Далѣе, сдѣлавъ допущеніе, что растворитель можетъ находиться въ осмотическомъ равновѣсіи съ растворомъ лишь въ томъ случаѣ, когда его плотность, измѣненная осмотическими силами будетъ *равна парціальной плотности растворителя въ растворѣ* и что *жидкости можно условно рассматривать какъ сильно сжатые газы*, мы получили для осмотического давленія тоже выраженіе, которое получается изъ известной формулы Ван'т-Гоффа при условіи, что $\frac{s_1}{s_0} = \frac{p_1}{p_0}$.

Но можно ли говорить о растяженіи жидкостей и существуютъ ли жидкости несжимаемыя и не растягиваемыя?

Явленія капиллярности и цѣлый рядъ прямыхъ опытовъ доказываютъ, что въ известныхъ предѣлахъ жидкости, дѣйствительно, могутъ быть растянуты. Таковы наблюденія Бертело ¹⁾, Мозера ²⁾, Гельмгольца ³⁾ и др. Worthington ⁴⁾ показалъ, что отрицательное давленіе можно осуществить въ предѣлахъ даже до—17 Athm. и съ достаточной точностью измѣрить коэффиціентъ растяженія. При этомъ оказалось, что для спирта въ предѣлахъ +12 и —17 Athm. коэффиціентъ упругости его и при растяженіи и при сжатіи остается *неизменнымъ*. Т. е. по величинѣ коэффиціентъ растяженія спирта *равенъ* его коэффиціенту сжатія.

Жидкостей абсолютно не упругихъ, т. е. не способныхъ ни сжиматься, ни растягиваться, весьма вѣроятно, нѣть, какъ нѣть тѣль абсолютно нелетучихъ, абсолютно нерастворимыхъ и т. д.

3. Пусть въ кольцеобразномъ (Рис. 6) сосудѣ находится растворъ и растворитель въ осмотическомъ равновѣсіи другъ съ другомъ. Осмотическое равновѣсіе осуществляется съ помощью двухъ перегородокъ одной (*A*), проницаемой для жидкаго растворителя, другой (*B*), проницаемой для пара растворителя; послѣдняя перегородка позволяетъ къ жидкости и къ раствору прикладывать разныя силы *P* и *P'*.

Докажемъ слѣдующія два положенія:

1) если жидкость находится подъ давленіемъ собственного пара, т. е., если $P'=p_0$, то къ раствору должно приложить силу $P=q+p_0$, т. е., упругость пара надъ растворомъ, находящимся въ равновѣсіи съ чистымъ растворителемъ, *равна упругости пара чистаго растворителя*;

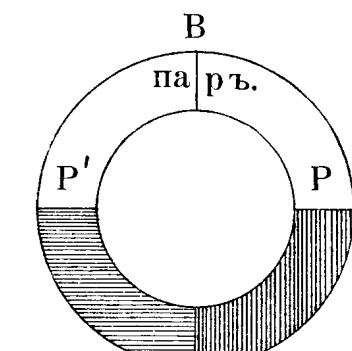


Рис. 6.

2) если растворъ находится подъ давленіемъ собственного пара, т. е., если $P=p_1$, то къ растворителю должно приложить силу $P=p_1-q$, т. е.,

¹⁾ Berthelot, Ann. de chim. phys. **30**. 1850.

²⁾ Moser, Poggend. Ann. **160**. 138. 1877.

³⁾ Helmholtz, Gesamm. Abhandl. III. 264.

⁴⁾ Worthington, Trans. of the Royal. Soc. **183**, 355. 1893.

упругость пара растворителя, находящагося въ равновѣсіи съ не сжатымъ растворомъ, должна быть равна упругости пара раствора p_1 .

Оба эти утверждения вытекаютъ какъ слѣдствія изъ второго положенія термодинамики. Дѣйствительно, если бы, въ случаѣ равновѣсія между растворомъ и жидкостью упругость пара въ одномъ отдѣленіи сосуда была иная, чѣмъ въ другомъ, то происходила бы дистилляція изъ одного отдѣленія сосуда въ другой, результатомъ чего было бы т. н. *regretum mobile* второго рода. А это противорѣчило бы второму положенію термодинамики.

Изъ только что доказанныхъ положеній слѣдуетъ, что, если къ раствору, упругость пара котораго есть p_1 , приложить силу q (именно, *сжать растворъ*), то упругость пара раствора *повышается*. Если по величинѣ сила q равна осмотическому давленію раствора, когда растворъ находится въ равновѣсіи съ чистымъ растворителемъ, находящимся подъ давленіемъ собственнаго пара, то упругость пара раствора повышается до величины, *равной упругости пара чистаго растворителя*. Если къ жидкости приложить силы q , дѣйствующія на жидкость *растягивающимъ* образомъ, то упругость пара жидкости *понижается*; если по величинѣ сила q равна осмотическому давленію въ томъ случаѣ, когда растворитель находится въ осмотическомъ равновѣсіи съ растворомъ, находящимся подъ давленіемъ собственнаго пара, то упругость пара жидкости понижается до величины, *равной упругости пара раствора*. Слѣдовательно, осмотическое давленіе можно опредѣлить еще такъ: *осмотическое давленіе есть то давление, которое нужно приложить къ жидкости (къ поверхности раздѣла между жидкостью и паромъ), чтобы повысить или понизить упругость пара жидкости или раствора до величины, равной упругости пара той жидкости или раствора, съ которымъ данная жидкость находится въ осмотическомъ равновѣсіи*.

Такъ какъ между величиной осмотического давленія и величиной упругости пара раствора уже извѣстно соотношеніе, то, очевидно, этимъ соотношеніемъ можно воспользоваться, чтобы установить соотношеніе между величиной силъ, приложенныхъ къ поверхности жидкости и повышеніемъ или пониженіемъ упругости ея пара (Кистяковскій¹⁾). Т. е. этимъ соотношеніемъ можно воспользоваться, чтобы вычислить повышеніе упругости пара, напр., раствора, находящагося въ обыкновенномъ сосудѣ и къ поверхности раздѣла между жидкостью и паромъ котораго приложены нѣкоторыя силы, направленныя въ жидкость или изъ жидкости.

Очевидно, это искомое соотношеніе будетъ имѣть форму идентичную съ формулами, дающими соотношеніе между осмотическимъ давленіемъ и пониженіемъ упругости пара растворителя, вслѣдствіе растворенія въ немъ посторонняго тѣла, т. е., съ формулами (25), (26), (27) и (28).

Тотъ фактъ, что равновѣсіе между жидкостью и ея паромъ нарушается внѣшними вліяніями, напр., капиллярностію, было замѣчено уже давно²⁾. Но только въ послѣднее время, когда этимъ вопросомъ занялся Н. Н. Шиллеръ, можно считать окончательно выясненнымъ, что всѣ относящіяся сюда наблюденія можно представить въ нѣкоторой общей формѣ, именно, такой: равновѣсіе между жидкостью и ея паромъ нарушается всякими внѣшними силами, напр., давленіемъ, электрическими, капиллярными силами и т. д., приложенными къ жидкости, но не къ пару. Выраженія соотношенія между величиной приложенныхъ силъ и величиной измѣненія упругости насыщенаго пара жидкости, производимаго ими, были выведены Н. Н. Шиллеромъ раз-

1) Кистяковскій. Ж. Р. Ф. Х. О. 29, 273, 1897.

2) Thomson, Phil. Mag. (4) 42, 448. 1871.

личными путями: все они оказались, действительно, идентичными съ выражениями (27) и (28). Обратно, мною показано, что пользуясь закономъ измѣненія упругости насыщенаго пара жидкости силами, приложенными къ поверхности раздѣла между жидкостью и ея паромъ, для величинъ осмотического давленія выводятся тѣ же выраженія, что и другими путями¹⁾.

Итакъ, понижение упругости пара жидкости—растворителя, вслѣдствіе растворенія въ этой жидкости посторонняго тѣла, мы можемъ отождествить съ дѣйствиемъ на жидкость нѣкоторыхъ силъ, направленныхъ изъ жидкости наружу. По своей величинѣ силы эти, какъ это показываетъ прямой опытъ (по крайней мѣрѣ, для разбавленныхъ растворовъ) равны упругости раствореннаго тѣла въ пустотѣ при томъ состояніи разсѣянія, въ которомъ это послѣднее находится въ растворѣ.

Только что приведенные разсужденія приводятъ къ слѣдующей схемѣ явленія растворенія, осмотического тока и равновѣсія силь для растворовъ въ присутствіи и отсутствіи полупроницаемой перегородки.

Явленіе растворенія. Пусть данъ нѣкоторый объемъ тѣла *A*, помѣщенный въ средѣ другого тѣла *B*. Если тѣло *B* проницаемо для тѣла *A*—можетъ его растворять—то массы тѣла *A* начнутъ передвигаться отъ мѣстъ большей пространственной концентраціи тѣла въ мѣста меньшей пространственной концентраціи. Въ тоже время тоже самое будетъ происходить и съ веществомъ *B*. Если вещество *A* проницаемо для вещества *B*—можетъ съ нимъ смѣшиваться—то начнется теченіе массъ вещества *B* отъ мѣстъ большей пространственной концентраціи этихъ массъ въ мѣста меньшей пространственной концентраціи. Оба эти, одновременно идущіе, процесса будутъ продолжаться до тѣхъ поръ, пока оба вещества не наполнятъ занимаемаго ими пространства вполнѣ равномѣрно, или, пока не раздѣлятся, въ зависимости отъ температуры, давленія и другихъ условій опыта, на то или другое число физически вполнѣ однородныхъ фазъ. Тогда наступитъ равновѣсіе.

Эта картина явленій растворенія идентична съ механизмомъ дезагрегаціи тѣлъ, происходящей въ пустотѣ или въ атмосферѣ газа, и наводить на предположеніе, что и явленія растворенія обусловливаются той же причиной, что и явленія физической дезагрегаціи въ пустотѣ и въ газахъ, и, по существу, вѣроятно, тождественны съ этими послѣдними. Т. е. явленія растворенія суть тѣ же явленія физической дезагрегаціи (измѣненія состоянія), но происходящія въ средѣ другого тѣла (растворителя). То обстоятельство, что явленія дезагрегаціи въ средѣ растворителя заходятъ значительно далѣе, чѣмъ въ пустотѣ, и, вообще, находятся въ зависимости отъ природы растворителя можетъ быть объяснено тѣмъ, что въ средѣ растворителя вещество находится подъ очень сильнымъ давленіемъ, что, какъ это было выяснено подробнѣе на стр. 19, способствуетъ равномѣрному распределенію вещества въ данномъ объемѣ и мѣшаетъ образованію фазъ.

¹⁾ *Poyting*, Phil. Mg. (5) 12, 32. 1881.

H. H. Шиллеръ, О. Р. Н. О. Л. Е. (7) 1890; Ж. Р. Ф. Х. О. 29, 7. 1897; Wied. Ann. 53, 396. 1894; 60, 755. 1897. Кіевск. Унів. Ізвѣстія 1897. Arch. Neerl. (2) 6, 497.
Кистяковскій, Ж. Р. Ф. Х. О. 29, 273. 1897.
Hall, Journ. of phys. Chem. 34, 452. 1899.
Lewis, Zeitschr. phys. Chem. 35, 343. 1900.
Я. И. Михайленко, Соотношеніе между упругостью пара раствора и его осмотическимъ давленіемъ. 1902.

Оsmотическое давление. Представимъ себѣ нѣкоторый объемъ смѣси тѣла *A* и *B* помѣщеннымъ въ массу тѣла *A* и отдѣленнымъ со всѣхъ сторонъ отъ массы тѣла *A* перепонкой, проницаемой для тѣла *A*, но непроницаемой для тѣла *B*. Такъ какъ перепонка непроницаема для тѣла *B*, то, очевидно, передвиженія массы тѣла *B* по другую сторону перепонки не можетъ быть. Такъ какъ перепонка проницаема для тѣла *A*, то передвиженіе массы тѣла *A*, очевидно, возможно; это передвиженіе будетъ совершаться по общему закону отъ мѣста большей пространственной концентраціи и будетъ продолжаться до тѣхъ поръ, пока не произойдетъ полное уравненіе пространственныхъ концентрацій массы тѣла *A*, или, пока не образуется опредѣленное число фазъ, соотвѣтственно условіямъ опыта. Подъ послѣдними словами я понимаю наступленіе явленія, аналогичнаго явленію распределенія; т. е. допускается возможность, что тѣло *A* (растворитель) можетъ *распределиться* между тѣломъ *B* и пустотой, аналогично сильно сжатому газу, растворенному въ нелетучемъ растворителѣ, причемъ между пространственными концентраціями тѣла *A* по ту и другую стороны полуупроницаемой перегородки установится нѣкоторое паденіе концентрацій. Какая изъ этихъ альтернативъ имѣть мѣсто—это пока не вполнѣ ясно. Мы примемъ болѣе простѣйшую, т. е. предположимъ, что передвиженіе массы тѣла *A* закончится тогда, когда пространственная концентрація его, а также и упругость пара по ту и другую стороны перегородки, будутъ имѣть *одну и туже величину*. Такъ какъ передвиженіе массы происходило въ объемъ, окруженный полуупроницаемой перегородкой, то въ этомъ объемѣ растворитель сжатъ—*къ нему приложены силы*, повысившія его упругость пара съ величины p_1 (упругость пара раствора) до величины p_0 (упругость пара растворителя), и его парціальная плотность съ величины s_1 до величины s_0 . Такъ какъ растворитель есть тѣло упругое, то давленіе, сообщенное ему, передается и на полуупроницаемую перегородку—это и есть *осмотическое давление*.

Давить ли растворенное тѣло на полуупроницаемую перегородку?

Можно было бы думать, что массы растворенного тѣла, встрѣчая на своемъ пути непроницаемую для нихъ перегородку, давятъ на нее аналогично газу, встрѣчающему на своемъ пути непроницаемыя стѣнки. Я думаю, что этого нѣтъ и доказательствомъ этому, по моему мнѣнію, можетъ служить слѣдующее. Въ схемѣ Дюгема (измѣненной схемѣ Ареніуса), которой мы пользовались нѣсколько выше (рис. 5), растворъ находится въ осмотическомъ равновѣсіи съ растворителемъ, къ которому приложены силы, растягивающія этотъ растворитель. Такъ какъ столбъ жидкости растворителя является въ этой схемѣ какъ бы подвѣшеннымъ къ полуупроницаемой перегородкѣ, то, если и можно говорить о давленіи на перегородку, то только о такомъ, которое по знаку противоположно тому давленію, которое производило бы на перегородку растворенное тѣло, находящееся въ сосудѣ по другую сторону перегородки, если бы только оно способно было производить такое давленіе.

Итакъ, растворенное тѣло производить давленіе не на перегородку, *a на растворитель*. Результатомъ этого давленія является пониженіе упругости пара растворителя и пониженіе его парціальной плотности. Давленіе въ ячейкѣ съ полуупроницаемыми стѣнками есть опять давленіе на растворитель; по величинѣ это давленіе *равно давленію растворенного тѣла на растворитель*; вотъ почему упругость пара растворителя и его парціальная плотность возвращаются къ первоначальной величинѣ. Въ общемъ можно говорить, что осмотическое давленіе уравновѣшиваетъ давленіе растворенного тѣла. Но нельзя говорить, что осмотическое давленіе есть давленіе растворенного тѣла на полуупроницаемую перегородку.

Равновѣсіе раствора въ сосудѣ съ непроницаемыми стѣнками. Пусть явленіе растворенія происходитъ въ средѣ растворителя, заключенного въ сосудѣ съ обыкновенными стѣнками. Положимъ для простоты, что растворенное тѣло нелетуче. Когда закончились всѣ передвиженія массъ, характеризующія актъ растворенія, и растворитель и растворенное тѣло наполняютъ занимаемое жидкостью пространство равномѣрно. Пространственная концентрація и растворителя и растворенного тѣла приняли свои конечныя значенія и больше уже не измѣняются. Всѣ силы, приложенные къ массамъ растворителя и растворенного тѣла, находятся въ равновѣсіи. Къ поверхности растворителя приложена сила, равная упругости пара раствора (p_1). Другихъ виныхъ силъ къ раствору не приложено (дѣйствие силы тяжести для болѣшой простоты разсмотрѣнія мы исключимъ).

Такъ какъ одно изъ основныхъ свойствъ вещества, въ какомъ физическомъ состояніи оно ни находилось бы, состоитъ въ томъ, что оно стремится увеличить свой объемъ, и, чтобы удержать данную массу вещества въ неизмѣнномъ объемѣ, необходимо приложить къ этой массѣ некоторую силу не менѣе упругости данного индивидуума въ газообразномъ состояніи, или упругости его испаренія, или упругости его улетучиванія, то является вопросъ—какія же силы приложены къ растворенному тѣлу, которое раньше въ актѣ растворенія увеличивало свой объемъ, а теперь, когда раствореніе закончилось, перестало его увеличивать; каковы эти силы по величинѣ и гдѣ ихъ искать. Изъ того факта, что упругость пара растворителя, послѣ того какъ въ немъ растворено постороннее тѣло, уменьшилась, на основаніи предыдущаго, слѣдуетъ, что къ растворителю *приложены силы*. Такъ какъ къ раствору, находящемуся подъ давлениемъ собственного пара, никакихъ другихъ виныхъ силъ, кроме силъ упругости собственного пара, не приложено, то силъ, измѣнившихъ упругость пара растворителя, негдѣ болѣе искать, какъ въ *растворенномъ тѣлѣ*. Именно, это тѣ силы, которыми было обусловлено явленіе растворенія этого тѣла, вообще силы, обуславливающія явленіе разсѣянія вещества.

Итакъ, къ *растворителю* приложены силы, равныя упругости растворенного тѣла при температурѣ опыта и въ той пространственной концентраціи, которую онъ имѣть въ растворѣ. Эти силы измѣнили плотность растворителя, именно, въ смыслѣ пониженія, а также и упругость пара—вообще нарушили равновѣсіе между жидкостью и паромъ.

Такъ какъ растворитель есть тѣло упругое, то дѣйствіе силъ на растворитель должно вызвать въ растворитель упругія силы. *Эти упругія силы и уравновѣшиваютъ силы разсѣянія растворенного тѣла.*

Итакъ, когда растворъ находится въ сосудѣ съ обыкновенными стѣнками подъ давлениемъ, равнымъ упругости собственного пара (или подъ атмосфернымъ), давленіе разсѣянія растворенного тѣла (осмотическое давлениe) уравновѣшивается упругими силами растворителя. Парціальная упругость пара растворителя и парціальная плотность растворителя въ жидкой фазѣ измѣнены давлениемъ разсѣянія (осмотическимъ давлениемъ) растворенного тѣла.

Схему равновѣсія силъ раствора, находящагося въ сосудѣ съ обыкновенными стѣнками, пояснимъ слѣдующимъ сравненіемъ. Сплошной упругій шаръ изъ каучука пусть представляетъ собою чистый растворитель. Задолжимъ въ толщѣ такого шара въ разныхъ направленіяхъ рядъ сильныхъ пружинъ. Эти пружины, стремясь развернуться, будутъ растягивать каучуковый шаръ съ болѣшой или меньшей интенсивностью, въ зависимости отъ силы пружинъ; когда каучуковый шаръ растягивается, между упругими силами пружинъ;

жинъ и каучука наступить равновѣсіе. Такой каучуковый шаръ съ заложенными въ немъ пружинами представляетъ растворъ.

Сдѣлаемъ нѣсколько выводовъ, вытекающихъ какъ *следствія* изъ только что набросанной механической схемы явленія растворенія и равновѣсія силь въ отсутствіи и въ присутствіи полупроницаемой перегородки. Именно: 1) выведемъ *вѣроятное* вполнѣ точное соотношеніе между парціальной плотностью растворителя въ жидкой фазѣ и упругостью его пара; 2) вычислимъ *вѣроятный* истинный удельный объемъ растворенного тѣла въ растворѣ; 3) наконецъ, отыщемъ соотношеніе между парціальной плотностью растворителя въ растворѣ и коэффициентомъ сжатія раствора.

Точная форма соотношенія между парціальной плотностью растворителя въ жидкой фазѣ и упругостью его пара. Возвратимся опять къ схемѣ Дюгема (рис. 5). Пусть растворъ, упругость пара котораго p_1 , находится въ осмотическомъ равновѣсіи съ чистымъ растворителемъ. Сила, которую нужно приложить въ этомъ случаѣ къ растворителю (P'), можетъ быть вычислена совершенно точно съ помощью соотношенія (28) и приближенно по формулѣ (29).

Примемъ, что между измѣненіемъ уд. объема растворителя и величиной силъ, дѣйствующихъ на него растягивающимъ образомъ существуетъ простѣйшая зависимость. Тогда измѣненная силой P' плотность безконечно тонкаго слоя чистаго растворителя, прилегающаго непосредственно къ полупроницаемой перегородкѣ (s'_1), вычислится по формулѣ:

$$s'_1 = \frac{s_0}{1 - k(P' - p_0)} \quad (47)$$

гдѣ s_0 плотность растворителя подъ давленіемъ собственнаго пара;

$\frac{1}{k}$ — коэффиціентъ упругости;

P' — сила, приложенная къ растворителю и дѣйствующая на растворитель растягивающимъ образомъ.

Величину P' вычислимъ по простѣйшей формулѣ (29). Тогда, подставивъ въ формулу (47) вместо величины P' ея значеніе, получимъ:

$$s'_1 = \frac{s_0}{1 - k \left(-s_0 RT \ln \frac{p_0}{p_1} - p_0 \right)} \quad (48)$$

Если вѣрно, что $s'_1 = s_1$, т. е. если вѣрно, что плотность растворителя въ растворѣ *равна* плотности чистаго растворителя, находящагося съ нимъ въ осмотическомъ равновѣсіи, то выраженіе (48) представитъ намъ соотношеніе между величиной парціальной плотности растворителя въ растворѣ и величиной упругости его пара.

Выраженіе (48) можетъ быть выведено въ *строгой точной* формѣ, если при вычисленіи P' воспользоваться формулой (28), и, если извѣстенъ коэффиціентъ упругости растворителя, когда его растягиваютъ. Такъ какъ числовыхъ данныхъ изслѣдований по растягиванию жидкостей, кроме указанія Worthington'a¹⁾, что коэффиціентъ упругости спирта при растяженіи и при

1) Loco cit.

сдавливані оставається неизмѣннымъ, мнѣ не удалось разыскать, и такъ какъ пока все еще оставається не выясненнымъ, дѣйствительно ли $s'_1 = s_1$ и владѣемъ ли мы способами вычислить вполнѣ точно s_1 , то болѣе подробное изслѣдованіе соотношенія (48), которому я придаю особое значеніе, я предполагаю представить въ другомъ мѣстѣ. Здѣсь же я ограничусь тѣмъ, что покажу, въ какомъ случаѣ и при какихъ условіяхъ выраженіе (48) превращается въ выраженіе $\frac{s_1}{s_0} = \frac{p_1}{p_0}$.

Напишемъ выраженіе (48) въ упрощенной формѣ:

$$s'_1 = \frac{s_0}{1 - k \left(-s_0 RT \frac{p_0 - p_1}{p_0} - p_0 \right)} \quad (49)$$

Изъ этого уравненія, произведя преобразованіе, и отбросивъ величину $p_0 k$, какъ очень малую, получимъ:

$$k s'_1 R T \frac{p_0 - p_1}{p_0} = \frac{s_0 - s_1}{s_0} \quad (50).$$

А отсюда слѣдуетъ, что соотношеніе $\frac{s'_1}{s_0} = \frac{p_1}{p_0}$ имѣть мѣсто въ томъ случаѣ, если

$$R T s'_1 = \frac{1}{k} \quad (51)$$

т. е. въ томъ случаѣ, если при растяженіи жидкости относятся какъ сильно сгущенные газы, подчиняющіеся законамъ Маріотта--Гей Льюссака. Этотъ выводъ однажды уже былъ полученъ, и при томъ путемъ совершенно отличнымъ отъ только что использованного (стр. 65.)

Особенное значеніе выраженію (48) я придаю по слѣдующимъ причинамъ:

1) приведенные выше опытныя данные показываютъ, что равенство $\frac{p_1}{p_0} = \frac{s_1}{s_0}$ приближенно удовлетворяется въ случаѣ неассоціированныхъ растворителей и, повидимому, тѣмъ лучше, чѣмъ менѣе ассоціированъ растворитель; а это говоритъ за то, что $s'_1 = s_1$, т. е., что осмотическое равновѣсіе наступаетъ въ томъ случаѣ, когда растворитель по ту и по другую стороны полупроницаемой перегородки имѣть *одинаковую* плотность, и, что вычисление парціальной плотности растворителя въ растворѣ безъ грубой ошибки во многихъ случаяхъ можетъ быть произведено по тѣмъ формуламъ, которыми я пользовался въ текстѣ;

2) разъ это такъ, то, если коэффиціентъ упругости k известенъ изъ опыта или вычисленъ при помощи уравненія, напр., Ван-дер-Ваальса, то известна и поправка равенства $\frac{s_1}{s_0} = \frac{p_1}{p_0}$; знаніе же этой поправки даетъ въ руки очень точный и практически важный способъ вычислениія изъ плот-

ности упругости пара растворовъ, а также осмотического давленія и молекулярнаго вѣса растворенныхъ тѣль;

3) уравненіе (50) показываетъ, что неточность равенства $\frac{s_1}{s_0} = \frac{p_1}{p_0}$ корениится въ томъ, что сильно сжатые газы отступаютъ отъ законовъ идеальныхъ газовъ; т. е., поправочный коэффиціентъ для каждого растворителя имѣетъ свое особое значеніе и связанъ съ величинами a (притяженіе между молекулами газа) и b (объемъ его молекулъ) уравненія Ван-дер-Ваальса;

4) такъ какъ равенство $\frac{s_1}{s_0} = \frac{p_1}{p_0}$ выводится приложеніемъ закона дѣйствующихъ массъ къ равновѣсію между жидкостью и паромъ, то изъ уравненія (50) слѣдуетъ также, что законъ дѣйствующихъ массъ въ его обычной формулировкѣ не можетъ быть приложенъ къ веществамъ въ пространственной концентраціи близкой къ пространственной концентраціи жидкостей, и, что въ поправочные члены должны и здѣсь войти постоянныя a и b уравненія Ван-дер-Ваальса.

Вычислениe молекулярнаго объема растворенныхъ тѣль. При опытной проверкѣ соотношенія $\frac{s_1}{s_0} = \frac{p_1}{p_0}$ оказалось, что вѣроятныя причины отклоненій лежатъ не только въ томъ, что растянутыя жидкости, какъ это только что было выяснено, отступаютъ отъ законовъ идеальныхъ газовъ, но и въ томъ, что при вычислениіи парціальной плотности растворителя въ растворѣ предполагалось, что объемъ, занимаемый растворомъ, есть въ то же время объемъ, занимаемый растворителемъ, т. е. игнорировался объемъ, занимаемый молекулами растворенного тѣла. Принявъ, что при вычислениіи парціальной плотности растворителя въ растворѣ необходимо принять во вниманіе и объемъ растворенного тѣла, и положивъ, что отступленія отъ равенства $\frac{s_1}{s_0} = \frac{p_1}{p_0}$ могутъ служить мѣрой этого объема, выше были вычислены вѣроятные молекулярные объемы нѣкоторыхъ неэлектролитовъ. Теперь мы попробуемъ вычислить эти же молекулярные объемы другимъ путемъ, именно, исходя изъ положенія, что плотности растворителя по ту и другую стороны полупроницаемой перегородки *равны*, если растворъ находится въ осмотическомъ равновѣсіи съ чистымъ растворителемъ, и, что въ растворѣ растворитель растянуть осмотическими силами.

Литръ водного раствора, содержащій въ растворенномъ состояніи 1 граммомолекулу сахара (342 гр.), вѣситъ 1132 гр. Слѣдовательно, въ литрѣ такого раствора содержится 342 гр. сахара и 790 гр. воды. Если бы вода не находилась подъ дѣйствиемъ какихъ-либо силъ, то она заняла бы объемъ 790,2 к. см. (расчетъ сдѣланъ для температуры 12°). Но къ водѣ приложены силы осмотического давленія растворенного тѣла, именно, приблизительно 22,42 Athm. Такъ какъ эти силы дѣйствуютъ въ сторону увеличенія объема, то объемъ 790 гр. воды въ растворѣ будетъ большій. Именно, принимая, что коэффиціентъ упругости жидкости остается неизменнымъ и при сжатіи и при растяженіи, получимъ число—791.

Итакъ, вода, входящая въ составъ раствора, занимаетъ объемъ 791 к. см.; самый же растворъ занимаетъ объемъ 1000 к. см. Слѣдовательно,

$1000 - 791 = 209$ к. см. занимаютъ 342 гр. растворенного тѣла. Иначе, 209 к. см. есть объемъ молекулы сахара.

Если растворъ сахара, о которомъ идетъ рѣчь, привести въ соприкосновеніе при помощи полуупрочненной перегородки съ чистой водой, то равновѣсие будетъ лишь тогда, когда мы къ раствору приложимъ давленіе приблизительно равное 22,42 Athm. Приложенное давленіе теперь уравновѣситъ осмотическое давленіе растворенного тѣла и вода въ растворѣ приметъ тотъ объемъ, какой она имѣтъ, когда на нее не дѣйствуютъ постороннія силы. Одинъ литръ раствора сахара подъ давленіемъ 22,42 Athm.¹⁾ займетъ объемъ $1000 - 1000 \times 34,3 \cdot 10^{-6} \cdot 22,42 = 999,3$ к. см. Въ этомъ растворѣ вода, согласно предыдущему, занимаетъ объемъ 790,2 к. см. Слѣдовательно, $999,3 - 790,2 = 209,1$ к. см. есть опять объемъ молекулы сахара.

Аналогичные вычисленія, произведенныя для раствора 1 граммомолекулы мочевины въ литрѣ раствора, дали для молекулярного объема мочевины число 40,6; для молекулярного объема резорцина получено число 86,3 к. см. и т. д.

Числа эти близки и идутъ въ томъ же порядкѣ, какъ и числа молекулярныхъ объемовъ, вычисляемыя изъ атомныхъ объемовъ элементовъ. Такъ, принявъ вмѣстѣ съ Траубѣ²⁾ для атомныхъ объемовъ числа: для углерода—9,9, для водорода—3,1, для азота—1,5 и для кислорода—2,3, получимъ слѣдующіе молекулярные объемы: сахара—221,9 к. см., мочевины—30,8 к. см., резорцина—74,5 к. см.³⁾

При только что проведенномъ вычисленіи молекулярныхъ объемовъ было принято, что коэффиціентъ упругости воды при растяженіи и при сжатіи одинъ и тотъ же.

Вычисленіе коэффиціентовъ сжатія растворовъ. Чтобы найти соотношеніе между коэффиціентами сжатія растворовъ и коэффиціентомъ сжатія растворителя, проведемъ въ общемъ видѣ слѣдующія разсужденія. Пусть данъ нѣкоторый объемъ раствора, содержащей, напр., граммомолекулу растворенного тѣла и находящейся подъ давленіемъ собственнаго пара. Если принять, что объемъ раствора равенъ объему растворителя, содержащагося въ данномъ растворѣ и растянутаго осмотическимъ давленіемъ растворенного тѣла (P), + объемъ растворенного тѣла, то объемъ раствора при давленіи p_1 выразится такъ:

$$V_s = V_{p_0}[1 - k_0(P - p_0)] + V_M, \text{ где} \quad (52)$$

V_s есть объемъ раствора при давленіи p_1 ;

V_{p_0} есть объемъ растворителя, содержащейся въ объемѣ даннаго раствора при давленіи p_0 ;

k —коэффицієтъ растяженія растворителя;

1) Мы оставили безъ вниманія вліяніе на осмотическое давленіе температуры и измѣненія объема вслѣдствіе сжатія.

2) Traube, *Über der Raum der Atome*. 1899.

3) Мне хотѣлось бы здѣсь еще разъ указать на то, на что разъ я уже обращалъ вниманіе; именно, что вычисленіе молекулярныхъ объемовъ есть лишь одинъ изъ путей исканія поправки равенства $\frac{s_1}{s_0} = \frac{p_1}{p_0}$; возможно, что эта поправка найдется и безъ гипотезы объ молекулярномъ объемѣ растворенныхъ тѣлъ.

P' давление разсъянія (осмотическое давление) растворенного тѣла въ то время, когда растворъ занимаетъ объемъ V_{p_1} ;

p_0 —упругость пара растворителя;

V_M —объемъ молекулы растворенного тѣла.

Приложимъ къ раствору давление P равное давлению, при которомъ растворъ будетъ находиться въ осмотическомъ равновѣсіи съ чистымъ растворителемъ, находящимся подъ давлениемъ собственного пара. Согласно нашей схемѣ, растворитель при этомъ займетъ тотъ же объемъ, который онъ имѣлъ бы, если бы находился подъ давлениемъ собственного пара (p_0), т. е. V_{p_0} . Слѣдовательно, объемъ раствора, сжатаго давлениемъ P , можно выразить такъ:

$$V_{p_0} + V_{1M} = V_s [1 - k_1(P - p_1)], \text{ где} \quad (53)$$

k_1 есть коэффиціентъ сжатія раствора;

V_{1M} есть объемъ молекулы растворенного тѣла подъ давлениемъ P .

Положивъ, что $V_M = V_{1M}$ т. е., что истинный объемъ молекулы подъ давлениемъ не измѣняется или измѣняется только ничтожно, изъ уравнений (52) и (53) получаемъ:

$$-V_{p_0}k_0(P' - p_0) - V_s k_1(P - p_1) = 0 \quad (54)$$

Давление P' есть давление разсъянія растворенного тѣла въ томъ случаѣ, когда оно занимаетъ объемъ V_s ; давление P есть давление разсъянія растворенного тѣла въ томъ случаѣ, когда оно занимаетъ объемъ $V_s[1 - k_1(P - p_1)]$. Если давление разсъянія растворенного тѣла не очень велико, можно безъ большой ошибки положить:

$$P' - p_0 = P - p_1 \quad (55)$$

Тогда уравненіе (54) превращается:

$$-V_{p_0}k_0 = V_s k_1 \quad (56)$$

Наконецъ, принявъ, что коэффиціентъ упругости остается неизмѣннымъ при сжатіи и при растяженіи жидкостей, т. е. что $k_0 = -k_1$, получаемъ:

$$\frac{V_{p_0}}{V_s} = \frac{k_1}{k_0}, \quad \text{откуда} \quad (57)$$

$$k_1 = k_0 \times \frac{V_{p_0}}{V_s}$$

Т. е. коэффиціентъ сжатія раствора относится къ коэффиціенту сжатія растворителя, какъ объемъ раствора относится къ объему чистаго растворителя, содержащагося въ данномъ растворѣ.

Если сдѣлать предположеніе, что объемъ раствора есть въ то же время объемъ, занимаемый растворителемъ въ растворѣ, т. е., если парціальную

плотность растворителя въ растворѣ вычислять по формуламъ (1), то соотношения (57) могутъ быть представлены въ такой формѣ:

$$\frac{s_1}{s_0} = \frac{k_1}{k_0} \quad \text{и} \quad (58)$$

$$k_1 = k_0 \times \frac{s_1}{s_0}$$

Т. е. коэффициентъ сжатія раствора относится къ коэффициенту сжатія чистаго растворителя, какъ парціальная плотность растворителя въ растворѣ относится къ плотности чистаго растворителя.

Итакъ, уравненія (57) и (58) позволяютъ вычислять коэффициенты сжатія раствора по удельному объему раствора и по парціальной плотности растворителя въ растворѣ.

Въ нижеслѣдующей таблицѣ произведены эти вычисленія для нѣкоторыхъ неэлектролитовъ.

Таблица XXIX.

Растворенный тѣла.	Число граммолов. въ литрѣ раствора.	Плотность.	$\frac{V_{p_0}}{V_s}$	$\frac{k_1}{k_0}$ (опытъ)	$\frac{V_{p_0}}{V_s} \cdot 10^{-6}$	$k_1 \cdot 10^{-6}$ прямой опытъ.
Мочевина	1	1,0183	0,958	0,925	44,5	43,0
Ацетонъ	1	0,9948	0,936	0,936	43,5	43,6
Спиртъ	1	0,9920	0,946	0,950	44,0	44,2
” ”	2	0,9851	0,893	0,909	41,5	42,3
Резорцинъ	1	1,0228	0,913	0,922	42,46	42,9
Сахаръ	1	1,1320	0,790	0,746	36,73	34,7

Изъ таблицы видно, что отношенія $\frac{V_{p_0}}{V_s}$ и $\frac{k_1}{k_0}$ вообще близки и вычисленные по (форм. 57) коэффициенты сжатія также близки къ наблюдаемымъ. Полного совпаденія нѣтъ. Несомнѣнно, однако, то, что измѣненія коэффициентовъ сжатія жидкости и парціального уд. объема єя, вслѣдствіе растворенія въ жидкости посторонняго тѣла, одного порядка и идутъ параллельно. Соотношенія эти вполнѣ ясно выступаютъ, если сравнимъ вещества, молекулярная вѣса которыхъ значительно разнятся, напр., ацетонъ (60) и сахаръ (342).

Обратимъ вниманіе еще на одно изъ слѣдствій изъ равенствъ (57) и (58).

Такъ какъ, по условію, парціальная плотность растворителя въ растворѣ всегда *меньше* плотности чистаго растворителя и объемъ раствора всегда *больше* объема чистаго растворителя, содержащагося въ растворѣ (иначе, произошло бы химическое взаимодѣйствіе, а не раствореніе), то, если соот-

ношенія (57) и (58) вѣрны, коэффицієнтъ сжатія раствора долженъ быть всегда меньше коэффицієнта сжатія чистаго растворителя.

Находящіяся въ моемъ распоряженіи опытныя данныя, повидимому, подтверждаютъ это. Напримѣръ, коэффицієнтъ сжатія воды равенъ $46,5 \times 10^{-6}$; коэффицієнтъ сжатія ацетона— 109×10^{-6} ; коэффицієнтъ сжатія спирта— $94,5 \times 10^{-6}$. Можно было бы ожидать, что для смѣсей ацетона и спирта съ водой коэффицієнты сжатія будутъ лежать между предѣлами коэффицієнтовъ сжатія чистыхъ жидкостей, т. е., съ увеличеніемъ въ смѣси содержанія спирта или ацетона коэффиціенты сжатія должны возрастать. Опытъ показываетъ, что они уменьшаются и приблизительно въ томъ отношеніи, какъ этого требуетъ уравненіе (57).

Этимъ я пока закончу свою главу о соотношеніи между парціальной плотностью и осмотическимъ давленіемъ, предполагая въ ближайшемъ будущемъ еще разъ и въ болѣе широкихъ размѣрахъ обратиться къ изслѣдованію намѣченныхъ соотношеній.

Парціальная плотность и концентрація.

Стехіометрическія соотношенія. Терминъ „концентрація“ употребляется въ разныхъ смыслахъ. Чаще всего подъ концентраціей подразумѣваютъ соотношеніе между массами тѣлъ, образующихъ растворъ. При этомъ или массу растворителя приравниваютъ къ 100, или даютъ соотношеніе между массой даннаго компонента раствора и всей массой раствора. Массы того и другого компонента мѣряютъ или граммами или молекулами.¹⁾

При этомъ опредѣленіи концентраціи, ассоціаціи данныхъ тѣлъ фиксируется лишь одно условіе—именно, что при данныхъ условіяхъ температуры и давленія эти массы образуютъ растворъ, т. е. физически однородное тѣло, отношение между массами котораго, безъ нарушенія однородности, могутъ меняться въ ту и другую сторону непрерывно—въ извѣстныхъ предѣлахъ или до безконечности.

Въ такомъ опредѣленіи концентраціи коренится функциональная зависимость между концентраціей и способностью данныхъ тѣлъ образовать растворъ. Если тѣла способны образовать растворъ во всѣхъ отношеніяхъ, то рядъ чиселъ, дающихъ концентрацію, будетъ или безконеченъ, или будетъ образовать рядъ между 0 и 100, смотря потому, какъ выражена концентрація—отношеніемъ между массами компонентовъ, или отношеніемъ между массой даннаго компонента и массой раствора, приравненной къ 100. Если тѣла способны образовать растворъ лишь въ извѣстныхъ предѣлахъ, то соответствующимъ образомъ численныя величины, дающія концентрацію, будутъ находиться также между нѣкими предѣлами.

Между численными величинами, представляющими ряды концентрацій растворовъ различныхъ тѣлъ, можно искать стехіометрическія соотношенія

¹⁾ Когда дѣло идетъ о растворахъ однихъ и тѣхъ же тѣлъ все равно въ какихъ единицахъ измѣрять ихъ массы; когда же нужно сравнивать растворы различныхъ тѣлъ, измѣреніе массъ въ эквивалентахъ или молекулахъ представляетъ извѣстныя преимущества.

(пока они неизвестны); но можно напередъ предсказать, что эти стехіометрическія соотношения будуть иного рода, чѣмъ стехіометрическія соотношения ряда „концентрацій“ тѣлъ, образующихъ ассоціацію по типу химического соединенія. Дѣйствительно, въ опредѣленіи химического соединенія заключается, кроме физической однородности, еще одно условіе, какого нѣтъ въ опредѣленіи раствора — именно, „физическая индивидуальность“; т. е. тѣла, образующія ассоціацію по типу химического соединенія, не только физически однородны, но имъ, кромѣ того, еще фиксирована опредѣленная кристаллическая форма, опредѣленная температура кипѣнія и др. „недѣлимыхъ“¹⁾ свойства. Стехіометрическія соотношения въ рядѣ „концентрацій“ химическихъ соединеній общеизвѣстны и составляютъ ядро тѣхъ основныхъ законовъ, которые опредѣлили весь характеръ научной дисциплины химіи періода послѣ Лавуазье.

Но при опредѣленіи концентраціи раствора, кромѣ того условія, что эта ассоціація есть ассоціація по типу раствора, раствору можно фиксировать еще и другія условія. Напримеръ, можно поставить условіемъ, чтобы сравнивались концентраціи ряда растворовъ, поставленныхъ въ такія условія, чтобы они имѣли одну и ту же упругость пара, т. е. сравнивать растворы, къ которымъ приложены силы, равные осмотическому давленію растворенного тѣла. Можно фиксировать сравниваемымъ растворамъ определенный объемъ, т. е. сравнивать одинаковые объемы растворовъ и т. д.

Можно ожидать, что при такомъ способѣ сравненія вообще легче могутъ быть открыты различного рода стехіометрическія законности. Напримеръ, если сравнивать растворы, къ которымъ приложены силы, равные осмотическому давленію растворенныхъ тѣлъ, то удѣльный объемъ, какъ это предсказываетъ изложенная выше схема равновѣсія силь въ растворѣ въ отсутствіи полупроницаемой перегородки, долженъ представиться для растворовъ всѣхъ тѣлъ линейной функцией концентраціи.

Можно ожидать также, что при такомъ способѣ сравненія, когда ряду растворовъ фиксируется „одно и тоже недѣлимоѣ свойство“, т. е., когда самъ рядъ становится какъ бы недѣлимымъ — стехіометрическія соотношения будутъ аналогичны стехіометрическимъ соотношениямъ химическихъ соединений. Мы покажемъ сейчасъ, что, если раствору фиксировать определенный объемъ, то въ нѣкоторой мѣрѣ эти предсказанія, дѣйствительно, оправдываются.

Парціальная плотность того или другого компонента раствора иначе есть содержаніе этого компонента въ единицѣ объема раствора. Рядъ чиселъ парціальной плотности раствора, слѣдовательно, даетъ содержаніе того и другого компонента въ растворѣ при томъ условіи, что сравниваются всегда одинаковые объемы растворовъ. Съ помощью этого ряда чиселъ легко произвести вычислѣнія, какой массой растворенного тѣла нужно замѣнить молекулу растворителя въ растворѣ, чтобы объемъ раствора при этомъ не измѣнился.

Такія вычислѣнія и сдѣланы въ таблицахъ XXX—XLVII для ряда растворовъ и смѣсей, плотность которыхъ измѣрена мной (глава III). Въ таблицахъ XXX—XLVII содержатся слѣдующія графы:
π% — концентрація въ вѣсовыхъ процентахъ;

1) Я. И. Михайленко. О формулировкѣ простѣйшихъ законовъ о вѣсовыхъ отношеніяхъ, въ которыхъ элементы вступаютъ въ химическое взаимодѣйствіе; о недѣлимости химического пая. Кіевъ. 1900.

$S \frac{t^0}{4^0}$ — уд. вѣсъ раствора;

$s_1 \frac{t^0}{4^0}$ — парціальная плотность того и другого компонента смѣси;

$\frac{s'_1}{s_0 - s_1} \times M$ — количество второго компонента, замѣщающее въ растворѣ молекулу первого компонента, при условіи, что при такой замѣнѣ объемъ раствора не измѣняется;

(s_0 есть уд. вѣсъ первого компонента, s_1 —парціальная плотность этого компонента въ растворѣ, s'_0 —уд. в. второго компонента раствора, s'_1 —парціальная плотность второго компонента въ растворѣ, M — молекулярный вѣсъ того или другого компонента).

ТАБЛИЦА XXX.

Эфиръ и анилинъ. $(C_2H_5)_2O = 74,08$; $C_6H_5 \cdot NH_2 = 93,10$.

$\pi^0/0$	$S \frac{15^0}{4^0}$	$s_1 \frac{15^0}{4^0}$ эфир.	$s_1 \frac{15^0}{4^0}$ анил.	$\frac{s_1 \text{ анил.}}{s_0 - s_1 \text{ эф.}} \times 74$	$\frac{s_1 \text{ эфир.}}{s'_0 - s_1 \text{ анил.}} \times 93$
0	0,7195	0,7195	0		
1,45	0,7239	0,7127	0,0112	115,0	65,36
2,59	0,7267	0,7079	0,0188	119,9	65,38
12,46	0,7556	0,6622	0,0934	120,6	66,06
17,25	0,7898	0,6360	0,1338	118,6	66,32
24,86	0,7921	0,5952	0,1969	117,2	66,79
52,75	0,8752	0,4135	0,4617	111,6	68,20
72,64	0,9368	0,2563	0,6805	108,7	69,07
92,07	0,9991	0,0792	0,9199	106,3	69,68
98,78	1,0216	0,0124	1,0092	105,6	70,32
100	1,0256	0	1,0256		

ТАБЛИЦА XXXI.

Эфиръ и нитробензолъ ($C_2H_5)_2O$ —74,08; $C_6H_5NO_2$ —123,08.

$\pi^0/\%$	$S \frac{15^0}{4^0}$	$s_1 \frac{15^0}{4^0}$ эфиръ	$s_1 \frac{15^0}{4^0}$ нитрб.	$\frac{s_1 \text{нитрб.}}{s_0 - s_1 \text{ эф.}} \times 74$	$\frac{s_1 \text{ эфиръ}}{s'_0 - s_1 \text{ нитрб.}} \times 123$
0	0,7195	0,7195	0		
1,72	0,7254	0,7129	0,0125	140	73,3
9,70	0,7536	0,6805	0,0731	138	73,7
17,06	0,7808	0,6475	0,1332	137	74,1
22,33	0,8014	0,6224	0,1790	136	74,4
25,14	0,9099	0,6109	0,1990	135	74,5
49,82	0,9191	0,4612	0,4579	131	75,6
69,13	0,0181	0,3142	0,7038	128	76,6
74,12	1,0455	0,2706	0,7749	127	76,8
90,75	1,1460	0,1060	1,0400	125	77,4
98,86	1,2006	0,0137	1,1869	124	77,8
100	1,2085	0	1,2085		

ТАБЛИЦА XXXII.

Бензолъ и бромистый этиленъ. C_6H_6 —78; $C_2H_4Br_2$ —188.

$\pi^0/\%$ $C_2H_4Br_2$	$S \frac{25^0}{4^0}$	$s_1 \frac{25^0}{4^0}$ бенз.	$s_1 \frac{25^0}{4}$ бр. эт.	$\frac{s_1 \text{бр. эт.}}{s_0 - s_1 \text{ бенз.}} \times 78$	$\frac{s_1 \text{бенз.}}{s'_0 - s_1 \text{ бр. эт.}} \times 188$
0	0,8741	0,8741	0		
0,98	0,8787	0,8700	0,0864	164,37	74,48
4,77	0,8989	0,8561	0,0429	175,90	75,72
8,33	0,9188	0,8422	0,0766	187,30	75,70
8,02	0,9170	0,8435	0,0736	187,61	75,71
19,51	0,9866	0,7940	0,1926	187,55	75,56
29,51	1,0586	0,7463	0,3123	190,60	75,60
36,81	1,1176	0,7062	0,4114	191,12	75,57
35,39	1,1055	0,7143	0,3912	190,94	75,57
47,23	1,2141	0,6430	0,5715	192,89	75,72
56,63	1,3165	0,5710	0,7455	191,84	75,45
69,56	1,4904	0,4533	1,0371	192,23	75,34
81,70	1,7022	0,3115	1,3907	192,80	75,32
88,99	1,8610	0,2049	1,6561	193,03	75,22
98,97	2,1346	0,0298	2,1127	193,39	74,46
100	2,1682	0	2,1682		

ТАБЛИЦА XXXIII.

Бензолъ и хлороформъ. C_6H_6 —78; $CHCl_3$ —119,3.

$\pi\%$ $CHCl_3$	$S \frac{25^0}{4^0}$	$s_1 \frac{25^0}{4^0}$ бенз.	$s_1 \frac{25^0}{4^0}$ хлороф.	$\frac{s_1 \text{ хлороф.}}{s_0 - s_1 \text{ бенз.}} \times 78$	$\frac{s_1 \text{ бенз.}}{s_0 - s_1' \text{ хлор.}} \times 119,3$
0	0,8739	0,8739	0	—	—
1,45	0,8790	0,8662	0,0127	129,32	70,45
7,07	0,8995	0,8359	0,0636	130,79	70,43
12,35	0,9198	0,8062	0,1136	130,92	70,41
20,31	0,9511	0,7579	0,1932	129,93	70,29
43,11	1,0595	0,6028	0,4567	131,41	70,30
61,60	1,1664	0,4479	0,7185	131,56	70,20
79,06	1,2899	0,2701	1,0198	131,74	70,08
88,65	1,3706	0,1556	1,2150	131,94	70,15
94,85	1,4277	0,0735	1,3542	131,97	69,92
98,04	1,4596	0,0286	1,4310	132,05	70,20
98,90	1,4682	0,0161	1,4521	132,05	70,06
100	1,4796	0	1,4796		

ТАБЛИЦА XXXIV.

Бензолъ и хлорбензолъ. C_6H_6 —78; C_6H_5Cl —112,5.

$\pi\%$ C_6H_5Cl	$S \frac{25^0}{4^0}$	$s_1 \frac{25^0}{4^0}$ бенз.	$s_1 \frac{25^0}{4^0}$ хлорбенз.	$\frac{s_1 \text{ хлорбз.}}{s_0 - s_1 \text{ бенз.}} \times 78$	$\frac{s_1 \text{ бенз.}}{s_0' - s_1 \text{ хлорбз.}} \times 112,5$
0	0,87376	0,87376	0	—	—
2,33	0,87794	0,85747	0,02046	99,8	89,27
4,90	0,88257	0,83930	0,04326	99,8	89,26
7,98	0,88826	0,81739	0,07087	100,0	89,26
24,12	0,91937	0,69761	0,22176	100,1	89,26
29,67	0,92831	0,65288	0,27543	99,2	88,97
36,83	0,94527	0,59710	0,34817	100,1	89,22
47,36	0,96811	0,50958	0,45853	100,1	89,23
60,48	0,99800	0,39436	0,60364	100,1	89,20
70,86	1,02311	0,29813	0,72498	100,2	89,19
80,00	1,04626	0,20927	0,83699	100,2	89,17
89,01	1,07019	0,11756	0,95263	100,2	89,14
95,22	1,08729	0,05193	1,03537	100,2	89,01
98,66	1,09703	0,01466	1,08238	100,2	88,57
100	1,10100	0	1,10100		

ТАБЛИЦА XXXV.

Бензолъ и бромбензолъ. C_6H_6 —78; C_6H_5Br —157.

$\pi\%$ C_6H_5Br	$S \frac{25^{\circ}}{4^{\circ}}$	$s_1 \frac{25^{\circ}}{4^{\circ}}$ бенз.	$s_1 \frac{250}{40}$ бромбз.	$\frac{s_1 \text{ бромбз.}}{s_0 - s_1 \text{ бенз.}} \times 78$	$\frac{s_1 \text{ бенз.}}{s_0' - s_1 \text{ бромбз.}} \times 157$
0	0,87378	0,87378	0	—	—
1,53	0,87930	0,86602	0,01328	133,5	92,27
4,29	0,88957	0,85140	0,03816	133,0	92,27
12,98	0,92322	0,80334	0,11988	132,7	92,26
18,32	0,94519	0,77198	0,17321	132,7	92,26
30,37	0,99890	0,69554	0,30336	132,8	92,27
41,09	1,05190	0,61965	0,43226	132,7	92,25
54,56	1,12034	0,50906	0,61128	130,7	91,28
63,70	1,18510	0,43013	0,75497	132,7	92,27
79,44	1,29936	0,26708	1,03228	132,7	92,24
88,95	1,38047	0,15222	1,22825	132,8	92,42
95,22	1,43865	0,06872	1,36993	132,8	92,30
99,01	1,47701	0,01468	1,46233		
100	1,48682	0	1,48682		

ТАБЛИЦА XXXVI.

Четыреххлористый углеродъ и анилинъ. CCl_4 —153,8; $C_6H_5.NH_2$ —93.

$\pi\%$ $C_6H_5NH_2$	$S \frac{25^{\circ}}{4^{\circ}}$	$s_1 \frac{25^{\circ}}{4^{\circ}}$ CCl_4	$s_1 \frac{250}{40}$ анилинъ	$\frac{s_1 \text{ анил.}}{s_0 - s_1 \text{ } CCl_4} \times 153,8$	$\frac{s_1 \text{ } CCl_4}{s_0' - s_1 \text{ анил.}} \times 93$
0	1,5845	1,5845	0	—	—
1,48	1,5718	1,5485	0,02326	99,6	144,9
5,80	1,5359	1,4468	0,08903	99,6	145,0
11,57	1,4907	1,3182	0,17249	99,8	145,2
20,24	1,4273	1,1386	0,28865	99,7	145,5
31,25	1,3534	0,9304	0,42302	99,6	145,7
37,46	1,3149	0,8223	0,49259	99,5	145,9
51,37	1,2353	0,6007	0,63465	99,3	146,2
56,46	1,2084	0,5261	0,68231	99,3	146,3
68,72	1,1479	0,3590	0,78884	99,1	146,5
83,29	1,0831	0,1810	0,90218	99,0	146,8
94,52	1,0376	0,0569	0,98078	99,1	146,8
88,91	1,0600	0,1175	0,94248	98,9	147,0
98,96	1,0207	0,0106	1,01013	98,8	147,9
100	1,0168	0	1,01684	—	—

ТАБЛИЦА XXXVII.

Бензолъ и уксусная кислота. C_6H_6 —78; CH_3COOH —60.

$\pi\%$ CH_3COOH	$S \frac{25^\circ}{4^\circ}$	$s_1 \frac{25^\circ}{4^\circ} \text{бенз.}$	$s_1 \frac{25^\circ}{4^\circ} \text{к-та}$	$\frac{s_1 \text{ кислота}}{s_0 - s_1 \text{ бенз.}} \times 78$	$\frac{s_1 \text{ бенз.}}{s_0 - s_1 \text{ к-та}} \times 60$
0	0,87388	0,87388	0	—	—
2,04	0,87577	0,85793	0,01784	87,24	50,17
6,62	0,88101	0,82269	0,05832	88,86	50,09
10,62	0,88553	0,79147	0,09407	89,03	50,00
19,57	0,89634	0,72091	0,17543	89,45	49,81
30,76	0,91110	0,63083	0,28027	89,94	49,57
39,15	0,92317	0,56176	0,36141	90,32	49,40
56,31	0,95071	0,41537	0,53534	91,07	49,02
56,75	0,95144	0,41145	0,53999	91,08	49,01
80,06	0,99627	0,19866	0,79761	92,14	48,43
87,64	1,01320	0,12524	0,88796	92,51	48,24
95,95	1,03323	0,04186	0,99137	92,94	47,96
98,94	1,04091	0,01104	1,02987	—	—
100	1,04374	0	1,04374	—	—

ТАБЛИЦА XXXVIII.

Растворы иода въ спирту углеродн. CS_2 —76.

$\pi\%$ иода	$S \frac{25^\circ}{4^\circ}$	$s_1 \frac{25^\circ}{4^\circ} \text{спирт}$	$s_1 \frac{25^\circ}{4^\circ} \text{иода}$	$\frac{s_1 \text{ иода}}{s_0 - s_1 \text{ спирт}} \times 76$
0	1,25589	1,25589	0	—
1,13	1,26574	1,25142	0,01432	243,4
2,82	1,28096	1,24487	0,03609	166,6
3,34	1,28571	1,24272	0,04299	248,1
4,83	1,30003	1,23727	0,06276	256,2
6,12	1,31199	1,23166	0,08033	252,0
2,02	1,27297	1,24719	0,02578	225,2
0,60	1,26112	1,25361	0,00751	250,3
6,48	1,31526	1,23001	0,08525	250,3
5,85	1,30934	1,23256	0,07675	250,4
9,07	1,34088	1,21920	0,12168	252,1
11,85	1,36913	1,20695	0,16218	251,9

ТАБЛИЦА XXXIX.
Растворы иода в хлороформе. $CHCl_3$ —119,3.

$\pi\%$ <i>иод</i>	$S \frac{25^{\circ}}{4^{\circ}}$	$s_1 \frac{25^{\circ}}{4^{\circ}} \text{хлороф.}$	$s_1 \frac{25^{\circ}}{4^{\circ}} \text{иод}$	$\frac{s_1 \text{иод}}{s_0 - s_1} \times 119,3$
0	1,47896	1,47896	0	—
0,78	1,48654	1,47492	0,01162	343
1,75	1,49536	1,46922	0,02614	328
2,79	1,50503	1,46301	0,04202	315

ТАБЛИЦА XL.
Растворы иода в четыреххлористом углеродик. CCl_4 —154.

$\pi\%$ <i>иод</i>	$S \frac{25^{\circ}}{4^{\circ}}$	$s_1 \frac{25^{\circ}}{4^{\circ}} CCl_4$	$s_1 \frac{25^{\circ}}{4^{\circ}} \text{иод}$	$\frac{s_1 \text{иод}}{s_0 - s_1} \times 154$
0	1,58431	1,58431	0	—
0,22	1,58655	1,58309	0,00346	430
0,49	1,58916	1,58140	0,00776	408
0,51	1,58903	1,58096	0,00807	369
0,94	1,59331	1,57835	0,01496	386
1,44	1,59782	1,57484	0,02298	373
2,72	1,59859	1,55512	0,04347	229

ТАБЛИЦА XLI.
Растворы иода в бромистом этилене; $C_2H_4Br_2$ —188.

$\pi\%$ <i>иод</i>	$S \frac{25^{\circ}}{4^{\circ}}$	$s_1 \frac{25^{\circ}}{4^{\circ}} C_2H_4Br_2$	$s_1 \frac{25^{\circ}}{4^{\circ}} \text{иод}$	$\frac{s_1 \text{иод}}{s_0 - s_1} \times 188$
0				—
0,28	2,16714	2,16714	0	—
0,91	2,17616	2,15642	0,01974	346
1,82	2,18546	2,14577	0,03969	349

ТАБЛИЦА XLII.

Растворы иода в бензоле. C_6H_6 —78.

$\pi\%_{iod}$	$S \frac{25^0}{4^0}$	$s_1 \frac{25^0}{4^0}$ бенз.	$s_1 \frac{25^0}{4^0} iod$	$\frac{s_1 iod}{s_0 - s_1}$ бенз. $\times 78$
0	0,87352	0,87352	0	—
0,55	0,87698	0,87218	0,00480	358
0,87	0,87962	0,87200	0,00762	391
2,27	0,88933	0,86912	0,02021	358
4,05	0,90222	0,86568	0,03655	364
6,02	0,91668	0,86152	0,05516	358
8,34	0,93452	0,85661	0,07791	359
9,40	0,94298	0,85435	0,08863	360
13,68	0,97811	0,84434	0,13377	357

ТАБЛИЦА XLIII.

Растворы иода в нитробензоле. $C_6H_5NO_2$ —123.

$\pi\%_{iod}$	$S \frac{25^0}{4^0}$	$s_1 \frac{25^0}{4^0}$ нитробенз.	$s_1 \frac{25^0}{4^0} iod$	$\frac{s_1 iod}{s_0 - s_1}$ нитробенз. $\times 123$
0	1,19908	1,19908	0	—
0,49	1,20233	1,19639	0,00594	272
0,93	1,20575	1,19454	0,00112	304
1,87	1,21368	1,19092	0,02276	343
2,58	1,21963	1,18813	0,03150	354
3,46	1,22716	1,18465	0,04251	362
4,90	1,23935	1,17856	0,06079	364

ТАБЛИЦА XLIV.

Растворы иода въ анилине. $C_6H_5.NH_2 - 93$.

$\pi\%$ <i>иод</i>	$S \frac{25^{\circ}}{4^{\circ}}$	$s_1 \frac{25^{\circ}}{4^{\circ}}$ анил.	$s_1 \frac{25^{\circ}}{4^{\circ}}$ <i>иод</i>	$\frac{s_1 \text{ иод}}{s_0 - s_1 \text{ анил.}} \times 93$
0	1,01693	1,01693	0	—
0,47	1,02105	1,01623	0,00482	640
2,45	1,03878	1,01331	0,02547	654
3,87	1,05172	1,01098	0,04074	636
7,15	1,08213	1,00474	0,07739	590

ТАБЛИЦА XLV.

Растворы иода въ эфире. $(C_2H_5)_2O - 74$.

$\pi\%$ <i>иод</i>	$S \frac{25^{\circ}}{4^{\circ}}$	$s_1 \frac{25^{\circ}}{4^{\circ}}$ эфир	$s_1 \frac{25^{\circ}}{4^{\circ}}$ <i>иод</i>	$\frac{s_1 \text{ иод}}{s_0 - s_1 \text{ эфир.}} \times 74$
0	0,70812	0,70812	0	—
0,70	0,71217	0,70719	0,00498	396
1,83	0,71988	0,70670	0,01318	691
3,10	0,72757	0,70498	0,02259	534
3,65	0,73090	0,70421	0,02669	506
4,82	0,73848	0,70288	0,03560	503
4,91	0,73912	0,70281	0,03631	507
6,13	0,74733	0,70154	0,04579	515
7,37	0,75504	0,69941	0,05563	473

ТАБЛИЦА XLVI.

Растворы иода въ уксусной к-ти CH₃.CO.OH × 1,66 = 99,66.

$\pi\%$ иод	$S \frac{25^{\circ}}{4^{\circ}}$	$s_1 \frac{25^{\circ}}{4^{\circ}} \text{ к-ти}$	$s_1 \frac{25^{\circ}}{4^{\circ}} \text{ иод}$	$\frac{s_1 \text{ иод}}{s_0 - s_1 \text{ к-ти}} \times 99,6$
0	1,043675	1,04367	0	—
0,48	1,04737	1,04220	0,00517	350,3
0,91	1,05052	1,04100	0,00952	344,8
1,35	1,05388	1,03966	0,01422	346,2
1,94	1,05829	1,03778	0,02051	342,2
2,45	1,06222	1,03624	0,02598	344,6
2,54	1,06294	1,03592	0,02702	343,7

ТАБЛИЦА XLVII.

Водные растворы тростникового сахара. C₁₂H₂₂O₁₁—342.

$\pi\%$	$S \frac{17,5^{\circ}}{17,5^{\circ}}$	$s_1 \frac{17,5^{\circ}}{17,5^{\circ}} \text{ вода.}$	$s_1 \frac{77,5^{\circ}}{17,5^{\circ}} \text{ сахар.}$	$\frac{s_1 \text{ сахар}}{s_0 - s_1 \text{ вода}} \times 18$
6,40	1,02535	0,95950	0,06585	29,26
21,48	1,08995	0,85583	0,23412	29,22
31,64	1,13759	0,77766	0,35993	29,13
38,10	1,16971	0,72405	0,44566	29,06
45,08	1,20618	0,66243	0,54375	28,98
50,64	1,23610	0,61014	0,62596	28,97

Цыфровой материалъ, сообщенный въ таблицахъ XXX—XLVII, позволяетъ сдѣлать слѣдующее обобщеніе: *количество компонентовъ, замѣщающихъ другъ друга въ растворѣ при условіи, что объемъ раствора при этомъ остается неизмѣннымъ, относятся другъ къ другу, какъ числа очень близкія къ ихъ молекулярнымъ вѣсамъ.* Напр., изъ даннаго объема эфира при условіи, что объемъ этотъ остается неизмѣннымъ, мы можемъ приготовить безконечный рядъ смѣсей эфира съ анилиномъ, замѣщающимъ мало-по-малу эфиръ анилиномъ, но при этомъ каждый разъ замѣщаемая масса эфира должна относиться къ замѣщающей ее массѣ анилина, какъ числа 74 и 105—115 (молек. вѣсъ эфира 74, молек. вѣсъ анилина 93); при такомъ же замѣщеніи четыреххлористаго углерода анилиномъ, массы замѣщаемаго четыреххлористаго углерода относятся къ массамъ замѣщающаго анилина какъ числа: 153 и 99—98 (молек. вѣсъ CCl_4 —153,8, мол. вѣсъ $C_6H_6.NH_2$ —93); для смѣсей бензола и бромистаго этилена отношенія массъ бромистаго этилена и бензола 188 и 75—74 ($C_2H_4Br_2$ —188, C_6H_6 —78) и т. д.

Это обобщеніе кажется мнѣ очень важнымъ и заслуживающимъ полнаго вниманія и всесторонняго изслѣдованія. Истолковано оно можетъ быть различнымъ обраомъ. То или другое толкованіе установить опредѣленную точку зрѣнія, которой и опредѣлится дальнѣйшій ходъ изслѣдованія. Отмѣтимъ двѣ такихъ возможныхъ точки зрѣнія.

Можно сдѣлать предположеніе, что замѣщеніе одного компонента раствора другимъ съ сохраненіемъ общаго объема неизмѣннымъ *происходитъ строго въ отношеніи молекулярныхъ вѣсовъ.* Тогда объясненія наблюдаемыхъ отъ этого правила отклоненій нужно будетъ искать или въ химическомъ взаимодѣйствіи растворителя съ раствореннымъ тѣломъ, или въ ассоціаціи растворителя или, наконецъ, въ диссоціації.

Изъ матеріала, собраннаго въ таблицахъ XXX—XLVII можно извлечь много данныхъ въ пользу такого взгляда. Именно. Водные растворы нелектролитовъ (табл. XXXVII) совершенно не удовлетворяютъ правилу „молекулярного сложенія растворовъ“. Смѣси жидкостей завѣдомо ассоціированныхъ (табл. XXXVII и XLVI) удовлетворяютъ правилу въ томъ случаѣ, если принять во вниманіе ихъ ассоціацію—иначе, они даютъ рѣзкія отступленія. Смѣси жидкостей, относящихся къ группѣ неассоціированныхъ (мало ассоцированныхъ) близко удовлетворяютъ правилу „молекулярного сложенія“ и, повидимому, тѣмъ лучше, чѣмъ меньше данная пара жидкостей ассоціирована (табл. XXXII, XXXIII, XXXVI). Растворы, гдѣ несомнѣнно происходитъ химическое взаимодѣйствіе между раствореннымъ тѣломъ и растворителемъ (растворы юда въ эфирѣ¹⁾ и растворы юда въ анилинѣ²⁾) ясно неудовлетворяютъ правилу молекулярного сложенія.

Итакъ, первая точка зрѣнія состоить въ томъ, что растворъ, также какъ и химическое соединеніе, подчиняется закону *химическихъ падежей*; наблюдаемыя же отступленія суть результатъ побочныхъ реакцій и процессовъ ассоціаціи и диссоціаціи.

Вторая возможная точка зрѣнія состоить въ томъ, что фиксированіе растворамъ различныхъ концентрацій опредѣленного, для всѣхъ растворовъ одного и того же объема, еще недостаточно, чтобы растворы поставить въ тѣ условія, въ которыхъ находятся химическая соединенія. Чтобы получить закономѣрныя стехіометрическія соотношенія при сравненіи растворовъ раз-

1) См. стр. 32.

2) Глава III.

личныхъ концентрацій необходимо, кроме неизмѣнного объема, фиксировать еще и другія условія и, можетъ быть, даже неодинаковыя для растворовъ разныхъ концентрацій, напр., поставить эти растворы въ соотвѣтствующія условія въ смыслѣ теоріи Ван-дер-Ваальса. Если бы выполнить точно эти условія, то тѣ правильности, которыхъ теперь являются въ формѣ намека на законъ, какъ бы въ формѣ полузаюна, тогда является въ опредѣленной и ясной формѣ точного закона.

Такова вторая точка зрења. Производить изысканія и развѣдки въ этомъ направлениі, однако, очень затруднительно, такъ какъ необходимый для этого фактическій матеріалъ и соотвѣтствующія теоретическія изслѣдованія пока совершенно отсутствуютъ.

Въ томъ видѣ, въ какомъ правило „молекулярнаго сложенія“ растворовъ дано выше, оно все таки можетъ быть приведено какъ еще одно доказательство въ пользу того, что существенной разницы между ассоціаціями по типу раствора и по типу химическаго соединенія нѣтъ; то, что до сихъ поръ существенно отличало растворъ отъ химическаго соединенія, именно, что сложеніе раствора изъ компонентовъ не подчиняется закону паевъ, по-видимому, падаетъ и можно надѣяться въ будущемъ будетъ устраниено совершенно; химическое соединеніе тогда представится, какъ частный случай раствора, именно, растворъ фиксированный совокупностью опредѣленныхъ вѣшнихъ условій, таковыхъ, какъ опредѣленная кристаллическая форма и др.

Законъ „молекулярнаго сложенія растворовъ“ просвѣчиваетъ не только въ разобранныхъ соотношеніяхъ, но, безъ сомнѣнія, и въ давно уже извѣстныхъ законахъ Рауля. Любопытно, что законы эти, устанавливающіе аналогію между растворами и химическими соединеніями, и, слѣдовательно, подтверждающіе „химическую теорію растворовъ“, найденные Раулемъ эмпірически, были впослѣдствіи обоснованы термодинамически поборниками „физической теоріи растворовъ“ съ помощью механической схемы и рассматривались, какъ одинъ изъ блестящихъ успѣховъ этой теоріи. Въ настоящее время они должны послужить звеномъ, которое свяжетъ обѣ эти теоріи.

Законъ „молекулярнаго сложенія растворовъ“ также какъ и законы Рауля, очевидно, можетъ имѣть и практическое значеніе; именно, при оцѣнкѣ молекулярнаго вѣса онъ дастъ возможность ориентироваться, на какомъ изъ возможныхъ молекулярныхъ вѣсовъ слѣдуетъ остановиться.

Парціальная плотность какъ функція молекулярной концентрації раствора. Какъ извѣстно, соотношеніе между концентраціей раствора и его упругостью пара закономъ Рауля формулируется слѣдующимъ образомъ:

$$\frac{p_0 - p_1}{p_0} = \frac{n}{N+n}, \text{ где } (59)$$

$\frac{p_0 - p_1}{p_0}$ есть относительное пониженіе упругости пара растворителя вслѣдствіе растворенія въ немъ посторонняго тѣла;

$\frac{n}{N+n}$ — отношеніе числа молекулъ растворенного тѣла къ общему числу молекулъ, составляющихъ растворъ.

Если положить, что $\frac{s_1}{s_0} = \frac{p_1}{p_0}$, то изъ уравненія (59) получается:

$$\frac{s_0 - s_1}{s_0} = \frac{n}{N+n}, \text{ где} \quad (60)$$

$\frac{s_0 - s_1}{s_0}$ есть относительное понижение парциальной плотности растворителя въ растворѣ.

Уравненіе (60) и выражаетъ искомую функциональную зависимость между парциальной плотностью растворителя въ растворѣ и концентраціей раствора. Оно читается слѣдующимъ образомъ: *при замѣнѣ въ какомъ-либо опредѣленномъ объемѣ раствора молекулы за молекулой растворителя молекулами растворенного тѣла, объемъ раствора остается неизменнымъ.*

Слѣдовательно, исходя изъ закона Рауля, мы приходимъ опять къ тому же положенію, которое только что было констатировано подъ именемъ „молекулярного сложенія растворовъ“.

Если перейти на языкъ изложенной выше схемы осмотического равновѣсія, то уравненіе (60) должно читать такъ: *эквимолекулярные количества какихъ угодно тѣлъ, обладая одинаковыми давленисмъ разсѣянія, растягивають одну и ту же массу одного и того же растворителя одинаковоымъ образомъ.*

Конечно, оба эти положенія, какъ и другія аналогичныя имъ, будутъ строго точными лишь въ томъ идеальномъ случаѣ, когда можно пренебречь истиннымъ объемомъ молекулъ и притяженіемъ между ними, а также тогда, когда образующія растворѣ тѣла не ассоциированы и не образуютъ комплексовъ другъ съ другомъ. Наличность одновременно всѣхъ этихъ условій не можетъ встрѣчаться очень часто и потому дѣйствительность должна давать болѣшія или меньшія уклоненія отъ обоихъ положеній, а, слѣдовательно, и отъ равенства (60). Чтобы нагляднѣе представить тѣ отклоненія отъ равенства (60), которая даетъ опытъ, я опять обратился къ добытому мною материалу уд. вѣсовъ смѣсей жидкостей, смѣшивающихся другъ съ другомъ во всѣхъ отношеніяхъ, и на этотъ разъ воспользовался графическимъ методомъ.

Кривыя, выражающія функциональную зависимость между молекулярной концентраціей и парциальной плотностью въ растворѣ того и другого компонента смѣси, были построены слѣдующимъ образомъ.

По оси абсциссъ были отложены величины, пропорціональныя молекулярной концентраціи въ процентахъ, т. е. содержанію числа молекулъ какого-либо компонента смѣси въ 100 мол. смѣси. По осамъ ординатъ отложены величины *относительной парциальной плотности* даннаго компонента въ растворѣ, т. е. парциальная плотности даннаго компонента, отнесенная къ плотности этого же компонента въ чистомъ состояніи при тѣхъ же температурѣ и давленіи (атмосферномъ). Если бы парциальная плотность представляла линейную функцию молекулярной концентраціи, т. е., если бы удовлетворялось равенство (60), то кривая относительныхъ парциальныхъ плотностей $\left(\frac{s_1}{s_0}\right)$ совпадала бы съ *диагональю чертежа*, которая сдѣлана пунктиромъ. Если этого неѣть, она будетъ представлять кривую той или другой формы болѣе и менѣе удаленную отъ диагонали.

Всѣ кривыя были вычерчены въ большомъ масштабѣ и затѣмъ фотографически уменьшены до размѣровъ текста.

Цифровой материалъ, необходимый для построенія данной кривой, приведенъ передъ соотвѣтствующимъ чертежомъ въ формѣ таблицъ, въ которыхъ даны концентрація раствора въ вѣсовыхъ ($\pi^{\circ}/\text{Mol.}$) и молекулярныхъ ($^{\circ}/\text{Mol.}$)

процентахъ уд. вѣсъ $\left(S \frac{t^0}{4^0}\right)$ и относительныя парціальныя плотности того и другого компонента въ растворѣ $\left(\frac{s_1}{s_0}\right)$.

ТАБЛИЦА XLVIII.

Эфиръ и анилинъ ($C_2H_5)_2O$ —74, $C_6H_5.NH_2$ —93.

$\pi \%$ $C_6H_5.NH_2$	$\% Mol$ $C_6H_5.NH_2$	$S \frac{25^0}{4^0}$	$\frac{s_1}{s_0}$ эфиръ	$\frac{s_1}{s_0}$ анил.
0	0	0,7195	1,0000	0
1,545	1,233	0,7239	0,9906	0,0109
2,59	2,072	0,7267	0,9845	0,0183
12,46	10,17	0,7556	0,9204	0,0910
17,25	14,23	0,7698	0,8841	0,1304
24,86	20,84	0,7921	0,8274	0,1919
52,75	47,04	0,8752	0,5748	0,4501
72,64	67,87	0,9368	0,3562	0,6633
92,07	90,22	0,9991	0,1101	0,8966
98,78	98,56	1,0216	0,0172	0,9836
100	100	1,0256	0	1,0000

ТАБЛИЦА XLIX.

Эфиръ и нитробензолъ; $(C_2H_5)_2O$ —74; $C_6H_5NO_2$ —123.

$\pi^0\%$ $C_6H_5NO_2$	$^0/0 Mol$ $C_6H_5NO_2$	$S \frac{25^0}{4^0}$	$\frac{s_1}{s_0}$ эфиръ	$\frac{s_1}{s_0}$ нитробенз.
0	0	0,7195	1,0000	0
1,72	1,311	0,7254	0,9908	0,0103
9,70	6,028	0,7536	0,9458	0,0605
17,06	11,02	0,7808	0,8999	0,1103
22,33	14,76	0,8014	0,8652	0,1177
25,14	16,81	0,8099	0,8489	0,1647
49,82	37,40	0,9191	0,6410	0,3791
69,13	57,41	1,0181	0,4366	0,5825
74,12	63,28	1,0455	0,3761	0,6414
90,75	85,51	1,1460	0,1473	0,8608
98,86	98,11	1,2006	0,0190	0,9827
100	100	1,2085	0	1,0000

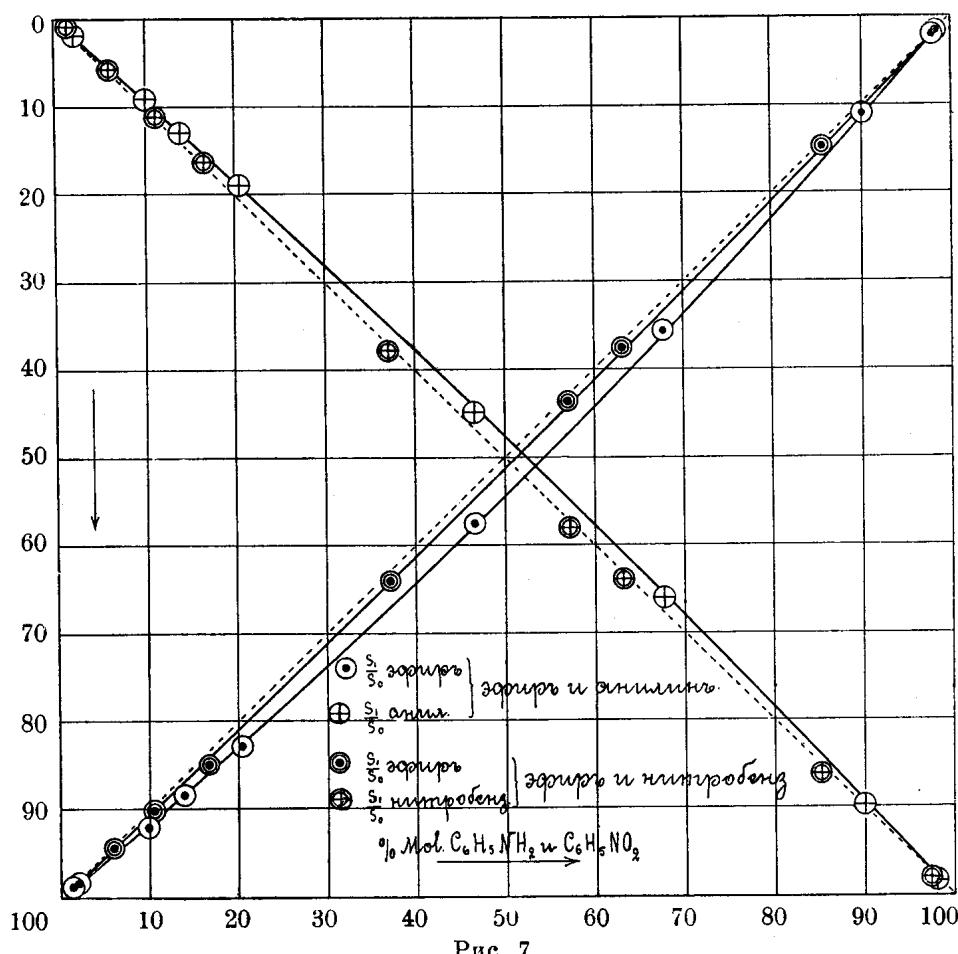


Рис. 7.

ТАВЛИЦА L.

Бензолъ и бромистый этиленъ; C_6H_6 —78; $C_2H_4Br_2$ —188.

$\pi^0/\%$ $C_2H_4Br_2$	$\% Mol$ $C_2H_4Br_2$	$S \frac{25^\circ}{4^\circ}$	$\frac{s_1}{s_0}$ бенз.	$\frac{s_1}{s_0}$ бром. этил.
0	0	0,8741	1,0000	0
0,98	0,41	0,8787	0,9954	0,0040
4,77	2,037	0,8989	0,9793	0,0198
8,33	3,633	0,9188	0,9634	0,0353
8,02	3,493	0,9170	0,9649	0,0339
19,51	9,141	0,9866	0,9082	0,0888
29,51	14,80	1,0586	0,8537	0,1440
36,81	19,47	1,1176	0,8078	0,1898
35,39	18,53	1,1055	0,8171	0,1898
47,23	27,09	1,2141	0,7355	0,2645
56,63	35,14	1,3165	0,6531	0,3535
69,56	48,66	1,4904	0,5186	0,4783
81,70	64,91	1,7022	0,3564	0,6415
88,99	76,98	1,8610	0,2344	0,7638
98,97	97,52	2,1346	0,0250	0,9745
100	100	2,1682	0	1,0000

ТАВЛИЦА LI.

Бензолъ и хлороформъ C_6H_6 —78; $CHCl_3$ —119,3.

$\pi^0/\%$ $CHCl_3$	$\% Mol$ $CHCl_3$	$S \frac{25^\circ}{4^\circ}$	$\frac{s_1}{s_0}$ бенз.	$\frac{s_1}{s_0}$ хлороф.
0	0	0,8739	1,0000	0
1,45	0,954	0,8662	0,9911	0,0086
7,07	4,737	0,8359	0,9563	0,0429
12,35	8,428	0,8062	0,9223	0,0767
20,31	14,29	0,7579	0,8672	0,1305
43,11	33,13	0,6028	0,6898	0,3085
61,60	51,19	0,4479	0,5125	0,4854
79,06	71,19	0,2701	0,3090	0,6891
88,65	83,64	0,1556	0,1780	0,8209
94,85	92,32	0,0735	0,0841	0,9147
98,04	97,03	0,0286	0,0327	0,9667
98,90	98,33	0,0161	0,0185	0,9811
100	100	1,4796	0	1,0000

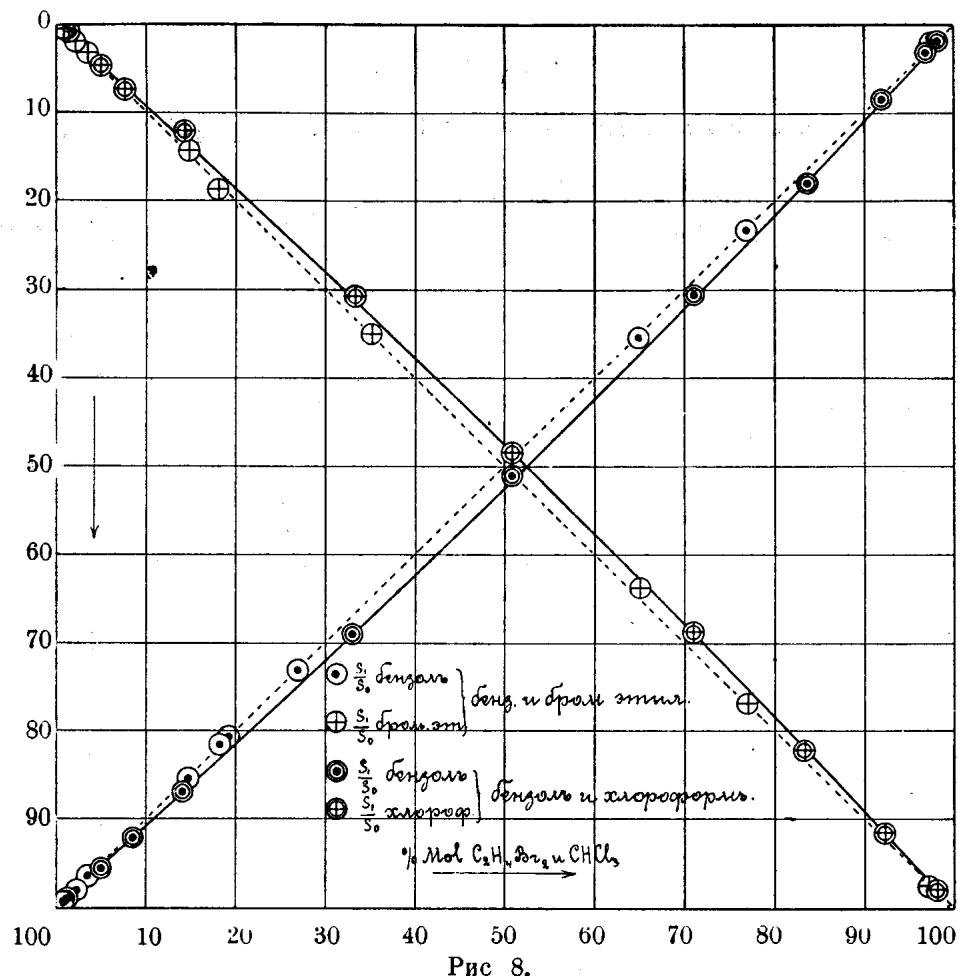


Рис. 8.

ТАБЛИЦА LII.

Четыреххлористый углеродъ и анилинъ. CCl_4 —154; $C_6H_5.NH_2$ —93.

$\frac{\pi}{100}$ $C_6H_5.NH_2$	$\frac{1}{100} Mol$ $C_6H_5.NH_2$	$S^{\frac{250}{40}}$	$\frac{s_1}{s_0} CCl_4$	$\frac{s_1}{s_0} C_6H_5.NH_2$
0	0	1,58448	1,0000	0
1,48	2,424	1,57176	0,9768	0,0228
5,80	9,228	1,53587	0,9131	0,0875
11,57	17,78	1,49073	0,8316	0,1696
20,24	29,54	1,42727	0,7186	0,2838
31,25	42,89	1,35339	0,5871	0,4159
37,46	49,76	1,31486	0,5188	0,4844
51,37	63,56	1,23535	0,3791	0,6240
56,46	68,16	1,20841	0,3320	0,6710
68,72	78,42	1,14789	0,2265	0,7757
83,29	89,15	1,08315	0,1142	0,8872
94,52	96,61	1,03764	0,0359	0,9645
88,91	92,98	1,05999	0,0741	0,9268
98,96	99,36	1,02074	0,0128	0,9931
100	100	1,01684	0	1,0000

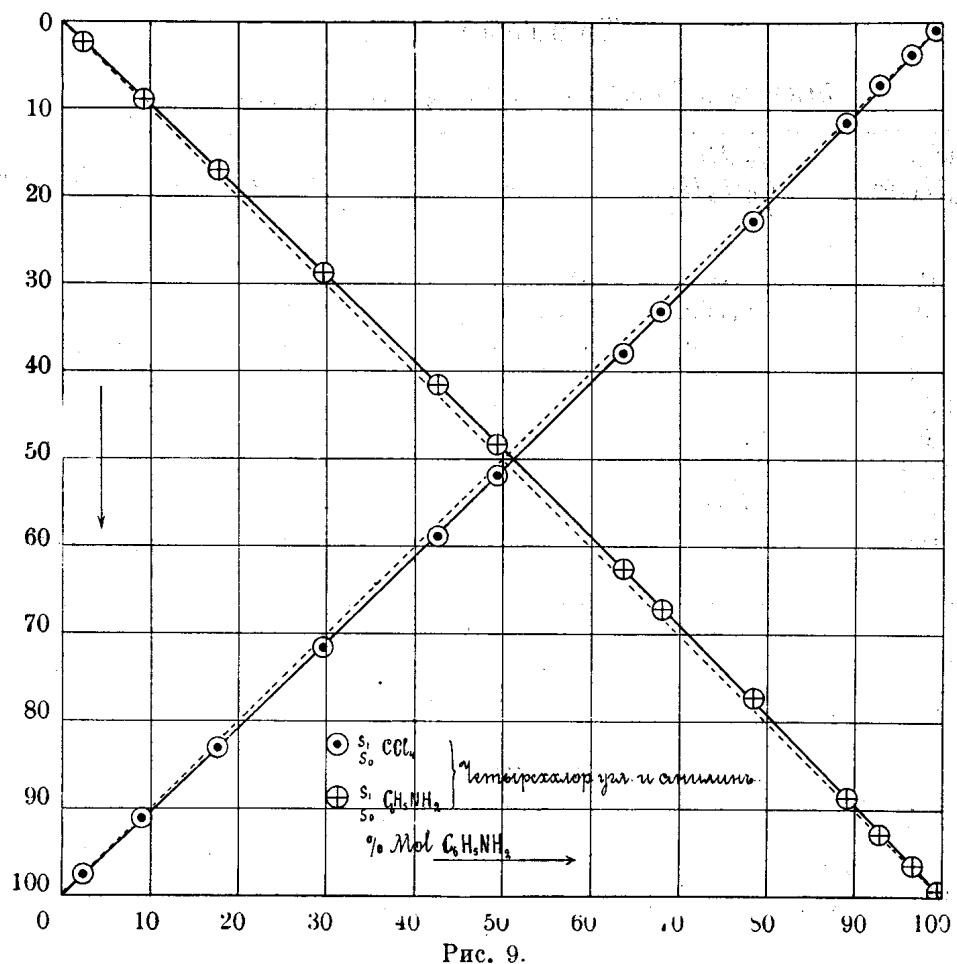


ТАБЛИЦА LIII.

Бензолъ и хлорбензолъ. C_6H_6 —78; C_6H_5Cl —112,5.

$\pi^0/_{\text{Mol}}$ C_6H_5Cl	$^{\text{Mol}}/_{\text{Mol}}$ C_6H_5Cl	S^{250}_{40}	$\frac{s_1}{s_0} C_6H_6$	$\frac{s_1}{s_0} C_6H_5Cl$
0	0	0,87376	1,0000	0
2,33	1,627	0,87794	0,9813	0,0186
4,90	3,451	0,88257	0,9605	0,0393
7,98	5,673	0,88826	0,9354	0,0644
24,12	18,06	0,91937	0,7984	0,2015
29,67	23,23	0,92831	0,7471	0,2501
36,83	28,79	0,94527	0,6833	0,3169
47,36	38,41	0,96811	0,5832	0,4164
60,48	51,48	0,99800	0,4513	0,5482
70,86	62,78	1,02311	0,3412	0,6584
80,00	73,50	1,04626	0,2396	0,7602
89,01	84,86	1,07019	0,1346	0,8652
95,22	93,03	1,08729	0,0594	0,9399
98,66	98,06	1,09703	0,0167	0,9827
100	100	1,10100	0	1,0000

ТАБЛИЦА LIV.

Бензолъ и бромбензолъ. C_6H_6 —78; C_6H_5Br —157.

$\pi^0_{C_6H_5Br}$	$\% Mol\ C_6H_5Br$	$S \frac{25^\circ}{40}$	$\frac{s_1}{s_0} C_6H_6$	$\frac{s_1}{s_0} C_6H_5Br$
0	0	0,87378	1,0000	0
1,53	0,765	0,87930	0,9911	0,0089
4,29	2,179	0,88957	0,9743	0,0257
12,98	6,902	0,92322	0,9194	0,0806
18,32	10,03	0,94519	0,8835	0,1165
30,37	17,81	0,99890	0,7960	0,2040
41,09	25,74	1,05191	0,7091	0,2907
54,56	37,37	1,12034	0,5826	0,4111
63,70	46,56	1,18510	0,4923	0,5077
79,44	65,74	1,29936	0,3057	0,6941
88,95	79,98	1,38047	0,1742	0,8258
95,22	90,80	1,43865	0,0786	0,9213
99,01	98,04	1,47701	0,0168	0,9831
100	100	1,48682	0	1,0000

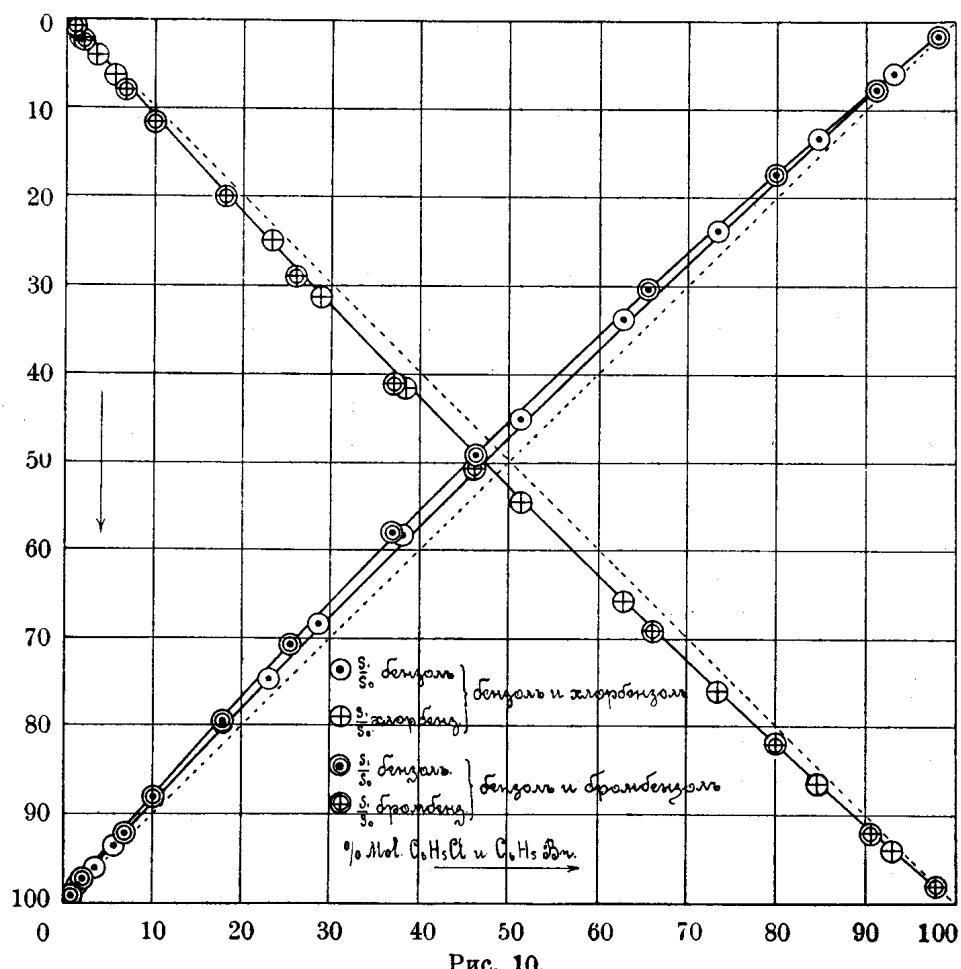


Рис. 10.



ТАБЛИЦА LV.

Бензолъ и уксусная к-та. C_6H_6 —78; CH_3COOH —60.

$\tau^0/\%$ K-ma	$0\% Mol$ $CH_3COOH=60$	$S^{25^\circ}_{40}$	$\frac{s_1}{s_0}$ бенз.	$\frac{s_1}{s_0}$ K-ma.
0	0	0,87388	1,0000	0
2,04	2,632	0,87577	0,9815	0,0171
6,62	8,439	0,88101	0,9412	0,0558
10,62	15,72	0,88553	0,9057	0,0901
19,57	24,03	0,89634	0,8249	0,1680
30,76	36,61	0,91110	0,7218	0,2685
39,15	45,54	0,92317	0,6428	0,3462
56,31	62,62	0,95071	0,4753	0,5127
56,75	63,04	0,95144	0,4708	0,5172
80,06	83,93	0,99627	0,2274	0,7640
87,64	90,20	1,01320	0,1433	0,8506
95,95	96,85	1,03325	0,0479	0,9495
98,94	99,20	1,04091	0,0126	0,9865
100	100	1,04374	0	1,0000

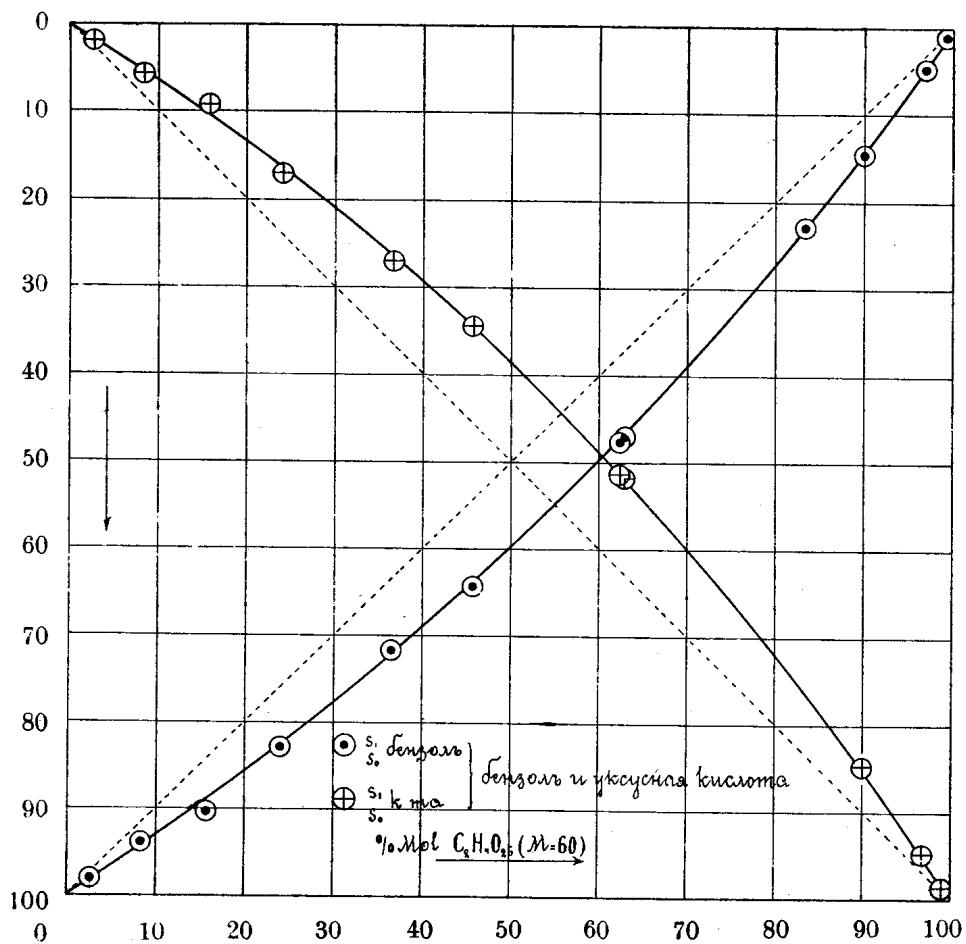


Рис. 11.

Изъ приведенныхъ данныхъ и чертежей слѣдуетъ, что изъ 8-ми изслѣдованныхъ паръ жидкостей равенству $\frac{s_0 - s_1}{s_0} = \frac{n}{N+n}$ вполнѣ¹⁾ удовлетворяютъ только смѣси бромистаго этилена и бензола (таблица L рис. 8). Для этой пары жидкостей кривыя парціальныхъ плотностей того и другого компонента смѣсей совпадаютъ съ діагональю на всемъ протяженіи кривой, на своихъ крайнихъ предѣлахъ переходя въ плотности чистыхъ жидкостей.

Такимъ образомъ, смѣси бромистаго этилена и бензола при всевозможныхъ концентраціяхъ относятся какъ идеальные газсторы, а, слѣдовательно, и какъ смѣси идеальныхъ газовъ. Ихъ молекулярные объемы въ жидкому состояніи равны, слѣдовательно, ихъ уд. вѣса относятся какъ молекулярные вѣса. Осмотическое давленіе каждого компонента смѣсей равно давленію идеального газа съ тѣмъ же молекулярнымъ вѣсомъ и при той же температурѣ и концентраціи. Наконецъ, для нихъ удовлетворяется равенство $\frac{s_1}{s_0} = \frac{p_1}{p_0}$.

Изъ другихъ паръ жидкостей очень близко удовлетворяютъ равенству $\frac{s_0 - s_1}{s_0} = \frac{n}{N+n}$ смѣси четыреххлористаго углерода и анилина; для этой пары жидкостей кривыя ихъ парціальныхъ плотностей очень близки къ діагонали.

Для всѣхъ другихъ паръ жидкостей кривыя отходятъ болѣе или менѣе отъ діагонали, и болѣе всего для смѣсей бензола и уксусной к-ты. Разница между кривыми парціальныхъ плотностей смѣсей бензола съ сильно ассоциированной уксусной к-той и кривыми другихъ паръ жидкостей (эти по-следнія принадлежатъ къ числу сравнительно мал. ассоциированныхъ) рѣзко бросается въ глаза.

Итакъ, сопоставленіе результатовъ изслѣдованія по удѣльному вѣсу отношеній паръ жидкостей, смѣшивающихся другъ съ другомъ во всѣхъ отношеніяхъ, полученныхъ какъ въ этой главѣ, такъ и раньше, можетъ быть, возможно формулировать такимъ образомъ.

Жидкости, молекулярные объемы которыхъ въ жидкому состояніи равны, смѣшиваясь другъ съ другомъ во всѣхъ отношеніяхъ, образуютъ смѣси, относящіяся при всевозможныхъ пропорціяхъ смѣшения какъ идеальные газы; для этихъ смѣсей удовлетворяется равенство $\frac{s_1}{s_0} = \frac{p_1}{p_0}$; признакомъ, по которому узнаются такія пары жидкостей, служить равенство ихъ молекулярныхъ объемовъ.

Вычисление молекулярного вѣса растворенныхъ тѣлъ по плотности раствора.

Законъ Рауля, какъ известно, даетъ возможность вычислить молекулярный вѣсъ растворенного тѣла по пониженію упругости пара летучаго растворителя при раствореніи въ немъ этого тѣла. Формулу для вычисленія молекулярного вѣса по пониженію упругости пара растворителя возьмемъ

1) Вѣрнѣе, наиболѣе совершенно.

въ той формѣ, въ какой ее предлагаетъ Нернстъ (Theoretische chemie. 4^{te} Auflage. 1903.). Именно,

$$M = M_0 \frac{c p_1}{100 (p_0 - p_1)}, \quad (61)$$

гдѣ обозначаютъ:

M —молекулярный вѣсъ растворенного тѣла,

M_0 —молекулярный вѣсъ растворителя,

c —число граммовъ растворенного тѣла въ 100 грм. растворителя,

p_0 —упругость пара растворителя,

p_1 —упругость пара раствора.

При выводѣ этой формулы Нернстъ дѣлаетъ предположеніе, что законъ Рауля выражается такъ:

$$\frac{p_0 - p_1}{p_1} = \frac{n}{N}, \text{ гдѣ}$$

n —есть число молекулъ растворенного тѣла,

N —число молекулъ растворителя, образующихъ растворъ.

Для тѣхъ случаевъ, когда имѣеть мѣсто равенство $\frac{s_1}{s_0} = \frac{p_1}{p_0}$, формула (61) принимаетъ видъ:

$$M = M_0 \frac{cs_1}{100(s_0 - s_1)} \quad (62)$$

Итакъ, для тѣхъ случаевъ, когда имѣеть мѣсто равенство $\frac{s_1}{s_0} = \frac{p_1}{p_0}$, молекулярный вѣсъ растворенного тѣла можетъ быть вычисленъ по пониженню парціальной плотности растворителя въ растворѣ.

Теоретическое обоснованіе способа вычислениія молекулярного вѣса по пониженню парціальной плотности растворителя въ растворѣ уже было сдѣлано выше. Здѣсь мы приведемъ некоторые результаты, полученные примѣненіемъ формулы (62).

Въ таблицѣ VI вычислены по формулѣ (62) молекулярные вѣса тѣль, растворенныхъ въ эфирѣ. Рядомъ вычислены молекулярные вѣса тѣхъ же тѣль, для растворовъ тѣхъ же концентрацій, по формулѣ (61). Въ таблицѣ LVI $S^{\frac{t_0}{s_0}}$ обозначаетъ уд. вѣсъ раствора, $\frac{s_1}{s_0}$ — удѣльную парціальную плот-

ность растворителя въ растворѣ, $\frac{p_1}{p_0}$ — удѣльную упругость пара раствора. Концентрація раствора выражена или содержаніемъ граммовъ соли въ 100 в. ч. раствора ($\pi^{\circ}/_{\circ}$), или отношеніемъ массы растворенного тѣла къ массѣ растворителя, принятой за 100 (c).

ТАВЛИЦА LVI.

Сравнение величин молекулярного въса, вычисленныхъ по понижению парциальной плотности и по понижению упругости пара растворителя.

Растворы въ эфирѣ; $(C_2H_5)_2O - 74$.

Концентра- ція <i>c</i>	$S \frac{12,90}{40}$	$\frac{s_1}{s_0}$	$\frac{p_1}{p_0}$	M по понижению парциальной плотности.	M по понижению упругости пара
-------------------------------	----------------------	-------------------	-------------------	--	--

Нафталинъ $C_{10}H_8$; $M=128$ ¹⁾.

0	0,7206	1,0000	1,000	—	—
1	0,7232	0,9943	0,993	129	105
5	0,7330	0,9688	0,970	115	120
10	0,7443	0,9390	0,945	114	127
20	0,7663	0,8862	0,901	115	135
24	0,7746	0,8669	0,885	116	137

Азобензолъ $C_{12}H_{10}N_2$; $M=182$ ¹⁾.

0	0,7206	1,0000	1,000	—	—
1	0,7234	0,9940	0,995	123	147
5	0,7345	0,9707	0,980	123	181
10	0,7473	0,9428	0,962	122	187
20	0,7704	0,8909	0,929	121	194

Бензофенонъ $C_{13}H_{10}O$; $M=182$ ²⁾.

0	0,7210	1,0000	1,000	—	—
1	0,7236	0,9937	0,996	117	184
5	0,7351	0,9710	0,979	124	173
13	0,7492	0,9446	0,962	126	187
20	0,7741	0,8947	0,933	126	206

Дифениламинъ $C_{12}H_{11}N$; $M=169$ ²⁾.

0	0,7210	1,0000	1,000	—	—
1	0,7238	0,9939	0,995	121	147
5	0,7357	0,9718	0,976	128	150
10	0,7494	0,9449	0,955	127	157
16	0,7645	0,9141	0,931	126	180

¹⁾ Noyes und Abbot, Zeitschr. phys. Chem. **23**, 56. 1897.

²⁾ Goodwin und Burgers, Zeitschr. phys. Chem. **28**, 99.

Концен- трація $\pi\%$	$S \frac{15^{\circ}}{40}$	$\frac{s_1}{s_0}$	$\frac{p_1}{p_0}$	M по пониженню парціальної плотності	M по пониженню упругості пара
<i>Анилинъ $C_6H_5.NH_2$; $M=93$ ¹⁾.</i>					
0	0,7195	1,0000	1,000	—	—
4,8	0,7334	0,9700	0,960	121	90
9,5	0,7476	0,9403	0,919	122	88
18,1	0,7721	0,8789	0,846	119	90
24,5	0,7309	0,8289	0,803	116	98
55,3	0,8829	0,5485	0,576	111	124
73,4	0,9382	0,347	0,404	108	138
<i>Нитробензоль $C_6H_5.NO_2$; $M=123$ ¹⁾.</i>					
0	0,7195	1,0000	1,000	—	—
1,718	0,7254	0,9908	—	139	—
9,701	0,7536	0,9458	0,943	139	131
17,06	0,7808	0,8999	0,902	137	140
22,33	0,8014	1,8652	0,874	137	148
25,14	0,8099	0,8489	0,859	140	151
49,82	0,9191	0,6410	0,719	131	188
69,13	1,0181	0,4366	0,571	128	221
74,12	1,0455	0,3761	0,517	128	227
90,75	1,1460	0,1473	0,268	125	266
98,89	1,2006	0,0190	—	131	—

¹⁾ Главы III и IV.

Концен- трація $\pi\%$	$S \frac{250}{40}$	$\frac{s_1}{s_0}$	$\frac{p_1}{p_0}$	M по понижению парциальной плотности	M по понижению упругости пара
------------------------------	--------------------	-------------------	-------------------	---	--

Растворы иода въ эфирѣ; $J_2=254$; $J_4=508$ ¹⁾.

0	0,70811	1,0000	1,0000	—	—
0,70	0,71217	0,9986	0,9978	372	237
1,83	0,71988	0,9979	0,9945	656	249
3,10	0,72757	0,9956	0,9905	536	247
3,65	0,73090	0,9945	0,9887	507	245
4,82	0,73848	—	0,9850	—	246
4,91	0,73912	0,9924	0,9847	499	246
6,13	0,74733	0,9906	0,9808	509	247
7,37	0,75504	0,9876	0,9770	469	250
8,03	0,76184	0,9895	0,9748	609 ²⁾	250 ²⁾

Растворы иода въ спироглеродѣ. $CS_2=76$; $J_2=254$ ¹⁾.

0	1,25589	1,0000	1,0000	—	—
0,60	1,26112	0,9982	0,9985	254	305
1,13	1,26574	0,9964	0,9974	240	333
2,02	1,27297	0,9930	0,9948	222	300
2,82	1,28096	0,9912	0,9926	248	296
3,34	1,28571	0,9895	0,9912	247	296
4,83	1,30003	0,9852	0,9870	257	293
5,85	1,30934	0,9814	0,9840	249	290
6,12	1,31199	0,9807	0,9832	252	290
6,48	1,31526	0,9794	0,9821	250	289
9,07	1,34088	0,9708	0,9742	252	286
11,85	1,36913	0,9610	0,9652	252	283

¹⁾ Главы III и IV.

²⁾ Выше было выяснено, что разницы величин $\frac{p_1}{p_0}$ и $\frac{s_1}{s_0}$ для растворовъ иода въ эфирѣ обусловливаются образованіемъ въ растворѣ комплексовъ иода съ эфиromъ.

Очевидно, чѣмъ хуже удовлетворяется равенство $\frac{p_1}{p_0} = \frac{s_1}{s_0}$, тѣмъ болѣе будутъ разниться и молекулярные вѣса, вычисляемыя по тому и другому методамъ. На удовлетвореніе равенства $\frac{p_1}{p_0} = \frac{s_1}{s_0}$ имѣеть вліяніе, какъ это было выяснено выше, цѣлый рядъ причинъ; таковы: ассоціація молекулъ растворителя другъ съ другомъ, ассоціація между молекулами растворителя и растворенного тѣла, величина молекулъ растворенного тѣла и другага.

Обсуждая вліяніе этихъ причинъ на величину вычисляемаго молекулярного вѣса, нельзя не обратить вниманія, между прочимъ, и на то, что кромѣ общихъ и случайныхъ причинъ большую роль играетъ еще и конструкція самихъ формулъ (61 и 62), по которымъ производится вычислениѳ молекулярного вѣса. Дѣйствительно, въ этихъ формулахъ нѣкоторая величина $M_0 \times \frac{c}{100}$ или $M_0 \times \frac{\pi}{100 - \pi}$ умножается на членъ $\frac{p_1}{p_0 - p_1}$ или

$\frac{s_1}{s_0 - s_1}$, т. е. на обратную величину относительного пониженія упругости пара или парціальной плотности растворителя.

Если это пониженіе *невелико*, то сравнительно небольшая разница въ величинахъ парціальной упругости и парціальной плотности отражается значительно на величинѣ вычисляемаго молекулярного вѣса. Напр., для раствора іода въ хлороформѣ ($\pi = 1,748\%$) относительная парціальная плотность растворителя въ растворѣ $\frac{s_1}{s_0}$ найдена 0,9931, относительная же парціаль-

ная упругость пара $\frac{p_1}{p_0} = 0,9955$. Числа 0,9931 и 0,9955 относятся другъ къ другу какъ 1 : 1,002. Молекулярные же вѣса, вычисленные по формуламъ (61) и (62), 305 и 468 относятся какъ числа 1 : 1,5.

Приведенныхъ въ таблицѣ LVI чиселъ слишкомъ мало, чтобы сдѣлать окончательное заключеніе о пригодности или непригодности на практикѣ метода опредѣленія молекулярныхъ вѣсовъ растворенныхъ тѣлъ по плотности. Да настоящая работа и не имѣла ввиду разработки этого метода. Главная цѣль работы была выяснить—величина парціальной плотности растворителя въ растворѣ можетъ ли быть выражена какъ однозначная функція только осмотического давленія растворенного тѣла, или же нужно принять во вниманіе и другіе постоянные, напр., величину молекулъ растворенного тѣла и др. Вычисленіе молекулярныхъ вѣсовъ по плотности раствора тѣсно связано дѣйствительно съ задачей определенія парціальной плотности растворителя въ растворѣ.

Итакъ, болѣе подробное изслѣдованіе метода парціальныхъ плотностей, въ примѣненіи къ вычисленію молекулярныхъ вѣсовъ растворенныхъ тѣлъ, было отложено до выясненія основного вопроса о формѣ соотношенія между величинами осмотического давленія растворенного тѣла и парціальной плотности растворителя. Здѣсь приведемъ лишь нѣкоторые материалы, накопившіеся въ теченіе работы по вопросу о „соотношеніи между упругостью пара раствора и парціальной плотностью растворителя въ растворѣ“.

Вычислениѳ по плотности молекулярного вѣса жидкостей, смѣшивающихся другъ съ другомъ во всѣхъ отношеніяхъ.

При выводѣ формулы (61) законъ Рауля былъ формулированъ такъ:

$$\frac{p_0 - p_1}{p_1} = \frac{n}{N},$$

гдѣ $\frac{n}{N}$ есть отношение между числомъ молекулъ растворенного тѣла и числомъ молекулъ растворителя, образующихъ растворъ.

Но законъ Рауля часто выражается и въ другой формѣ. Именно:

$$\frac{p_0 - p_1}{p_0} = \frac{n}{N+n}, \text{ гдѣ}$$

$\frac{n}{N+n}$ есть отношение между числомъ молекулъ растворенного тѣла и общимъ числомъ молекулъ, образующихъ растворъ.

Для тѣхъ случаевъ, когда имѣеть мѣсто отношение $\frac{p_1}{p_0} = \frac{s_1}{s_0}$, законъ Рауля, очевидно, переносится и на парціальныя плотности растворителя и тогда выразится такъ:

$$\frac{s_0 - s_1}{s_0} = \frac{n}{N+n}.$$

Въ этомъ уравненіи величины N и n выразимъ черезъ парціальныя плотности растворителя и растворенного тѣла. Получимъ:

$$\frac{s_0 - s_1}{s_0} = \frac{s_2 M_0}{s_2 M_0 + s_1 M}$$

Откуда

$$M = M_0 \times \frac{s_2}{s_0 - s_1} \quad (62 \text{ bis}).$$

Въ этомъ послѣднемъ уравненіи обозначаются: s_2 —парціальную плотность въ растворѣ растворенного тѣла; s_1 —парціальную плотность въ растворѣ растворителя; s_0 —плотность чистаго растворителя (т. е. когда въ немъ ничего не растворено). M_0 и M , какъ и раньше, обозначаютъ молекулярные вѣса растворителя и растворенного тѣла¹⁾.

Формулой (62 bis) мы уже разъ пользовались (стр. 77—89) для установленія закона молекулярнаго сложенія растворовъ въ томъ случаѣ, если ряду растворовъ фиксированъ какой-либо одинъ и тотъ же объемъ. Теперь этой же формулой воспользуемся для вычисленія молекулярного вѣса растворенныхъ тѣлъ по плотности.

Для жидкостей, смѣшивающихся другъ съ другомъ во всѣхъ отношеніяхъ, вычисленія молекулярныхъ вѣсовъ того и другого компонента смѣси, для концентрацій, измѣняющихся въ предѣлахъ 0%—100%, приведены въ таблицахъ XXX—XXXVII. Сводъ найденныхъ тамъ величинъ молекулярнаго вѣса помѣщенъ въ таблицѣ LVII A. Въ таблицѣ LVII B приведены такія же вычисленія для смѣсей бензола и спирта, эфира и спирта и бензола и эфира.

1) Формула (62 bis) оказывается идентичной съ формулой (62).

ТАБЛИЦА LVII A.

Жидкости, смѣшивающіяся другъ съ другомъ во всѣхъ отношеніяхъ.

Название	Формула	Мол. вѣсъ соответств. формулѣ.	Мол. вѣсъ по парціаль- ной плотности	
эфиръ	$(C_2H_5)_2O$	74	65—70	По парціальной плотности анилина въ смѣсяхъ эфира и анилина.
эфиръ	$(C_2H_5)_2O$	74	73—78	По парціальной плотности нитробензола въ смѣсяхъ эфира и нитробензола.
бензолъ	C_6H_6	78	74—75	По парціальной плотности бромистаго этилена въ смѣсяхъ бензола съ бромистымъ этиленомъ.
бензолъ	C_6H_6	78	70,4—70,6	По парціальной плотности хлороформа въ смѣсяхъ бензола съ хлороформомъ.
бензолъ	C_6H_6	78	89—88	По парціальной плотности хлорбензола въ смѣсяхъ бензола съ хлорбензоломъ.
бензолъ	C_6H_6	78	92,2—92,3	По парціальной плотности бромбензола въ смѣсяхъ бензола съ бромбензоломъ.
бензолъ	C_6H_6	78	50—48	По парціальной плотности уксусной к-ты въ смѣсяхъ бензола съ уксусной к-той.
анилинъ	$C_6H_5.NH_2$	93	115—105	По парціальной плотности эфира въ смѣсяхъ эфира и анилина.
анилинъ	$GH_5.NH_2$	93	99—98	По парціальной плотности четыреххлористаго углерода въ смѣсяхъ анилина и четыреххлористаго углерода.
нитробен- золь	$C_6H_5.NO_2$	123	140—124	По парціальной плотности эфира въ смѣсяхъ эфира и нитробензола.
бромистый этинъ	$C_2H_4Br_2$	188	164—193	По парціальной плотности бензола въ смѣсяхъ бромистаго этилена и бензола.
хлоро- формъ хлорбен- золь	$CHCl_3$	119	129—132	По парціальной плотности бензола въ смѣсяхъ бензола и хлороформа.
	C_6H_5Cl	112	99,8—100	По парціальной плотности бензола въ смѣсяхъ бензола и хлорбензола.
бромбен- золь	C_6H_5Br	157	133,5—132,8	По парціальной плотности бензола въ смѣсяхъ бромбензола съ бензоглюкомъ.
уксусная к-та	$CH_3.CO.OH$	60	87—93	По парціальной плотности бензола въ его смѣсяхъ съ уксусной к-той.
четырех- хлористый углеродъ	CCl_4	154	145—148	По парціальной плотности анилина въ смѣсяхъ анилина и четыреххлористаго углерода.

ТАВЛИЦА LVII B.

Спиртъ и бензолъ. C_2H_5OH —46; C_6H_6 —78.

$\pi^0/\%$ бензола	S^{20°	s_1	s_2	M бензолъ	M спиртъ	Авторъ, у котораго взяты уд. вѣса
0	0,79350	0,79350	0	—	—	Buchkremer.
20,18	0,8098	0,6464	0,1634	51	70	Zeitschr. phys
40,76	0,82689	0,4899	0,3370	51	70	
51,53	0,83558	0,4050	0,4306	51	70	
61,72	0,84414	0,3231	0,5210	51	70	Chem. 6, 161.
76,54	0,85744	0,2011	0,6563	51	70	
100	0,87953	0	0,87953	51	—	

Эфиръ и бензолъ. $(C_2H_5)_2O$ —74; C_6H_6 —78.

$\pi^0/\%$ бензола	S^{20°	s_1	s_2	M бензолъ	M эфиръ	Авторъ, у котораго взяты уд. вѣса
0	0,72078	0,72078	0	—	64	Buchkremer.
21,06	0,75299	0,59442	0,15857	93	64	Zeitschr. phys.
40,36	0,78227	0,46655	0,31572	92	65	
58,95	0,81100	0,33288	0,47812	91	65	
79,66	0,84440	0,17175	0,67265	91	65	
100	0,87953	0	0,87953	90	—	Chem. 6, 161.

Эфиръ и спиртъ; $(C_2H_5)_2O$ —74; C_2H_5OH —46.

$\pi^0/\%$ спирта	S^{20°	s_1	s_2	M спиртъ	M эфиръ	Авторъ, у котораго взяты уд. тѣса
0	0,72078	0,72078	0	—	42	
20,71	0,73893	0,58586	0,15307	84	42	Buchkremer
40,01	0,75412	0,45237	0,30175	83	42	
61,17	0,76936	0,29881	0,47055	83	43	
78,85	0,78107	0,16519	0,61588	82	43	loc. cit.
100	0,793495	0	0,793495	81	—	

Обозрѣвая результаты вычисленія по плотности растворовъ молекулярныхъ вѣсовъ жидкостей, смѣшивающихся другъ съ другомъ во всѣхъ отношеніяхъ, приведенные въ таблицахъ LVII А и В, отмѣтимъ слѣдующія заключенія.

1) Величины молекулярныхъ вѣсовъ этихъ жидкостей, вычисляемыя по плотности растворовъ по формулѣ (62 bis), очень мало измѣняются съ концентраціей растворовъ. Напримѣръ, молекулярный вѣсъ эфира по парціальной плотности анилина, въ смѣсяхъ эфира и анилина, вычисляется между предѣлами 65—70, молекулярный вѣсъ бензола по парціальной плотности бромистаго этилена, въ смѣсяхъ бензола съ бромистымъ этиленомъ, вычисляется 74—75, наконецъ, молекулярный вѣсъ хлорбензола по парціальной плотности бензола, въ смѣсяхъ бензола съ хлорбензоломъ, вычисляется 132,8—133,5; между тѣмъ, во всѣхъ этихъ случаяхъ концентрація растворовъ, служившихъ для вычисленія молекулярного вѣса, мѣнялась отъ 0% до 100%.

2) Если обѣ, образующія смѣсь жидкости, мало ассоціированы, то вычисленные по плотности растворовъ молекулярные вѣса, можно считать согласующимися съ молекулярными вѣсами, соответствующими формулѣ (если жидкости совершенно не ассоціированы, молекулярные вѣса должны были бы точно соответствовать формулѣ). Напр., по плотности смѣсей бензола и бромистаго этилена, концентрація которыхъ мѣняется отъ 0% до 100%, молекулярный вѣсъ бензола вычисляется 74—75 (C_6H_6 —78), а молекулярный вѣсъ бромистаго этилена—числами, лежащими между 176—193 ($C_2H_4Br_2$ —188); молекулярный вѣсъ эфира по парціальной плотности анилина и нитробензола, въ смѣсяхъ эфира съ анилиномъ и нитробензоломъ, вычисляется числами, лежащими между числами 65—78 [$(C_2H_5)_2O$ —74]; молекулярный вѣсъ бензола, вычисленный по парціальнымъ плотностямъ бромистаго этилена, хлорбензола, хлороформа и бромбензола въ смѣсяхъ бензола съ этими тѣлами колеблется въ предѣлахъ 70—92 (C_6H_6 —78) и т. д.

Если хотя бы одна изъ жидкостей, образующихъ смѣсь, ассоціирована, молекулярные вѣса, вычисляемые по плотности смѣсей, совершенно не соответствуютъ химическимъ формуламъ. Напр., молекулярный вѣсъ уксусной кислоты, по парціальной плотности бензола въ смѣсяхъ бензола съ уксусной кислотой, вычисляется 87—92 (CH_3COOH —60), а молекулярный вѣсъ бензола, по парціальной плотности уксусной кислоты въ ея смѣсяхъ съ бензоломъ, вычисляется 48—50 (C_6H_6 —78). Молекулярный вѣсъ спирта, вычисляемый по парціальнымъ плотностямъ бензола и эфира, въ смѣсяхъ бензола и эфира со спиртомъ, лежить между числами 70—84 (C_2H_5OH —46); въ то же время молекулярный вѣсъ бензола, по парціальнымъ плотностямъ спирта, въ смѣсяхъ бензола со спиртомъ, вычисляется 51 (C_6H_6 —78), а молекулярный вѣсъ эфира, вычисляемый по парціальной плотности спирта въ его смѣсяхъ съ эфиромъ, лежить между числами 42—43 [$(C_2H_5)_2O$ —74]. Чтобы получить въ этихъ случаяхъ числа, соответствующія химическимъ формуламъ, въ формулу 62 bis должно ввести соответствующіе коэффициенты ассоціаціи. Если сдѣлать такие подсчеты для смѣсей уксусной к-ты съ бензоломъ, то окажется, что въ этихъ смѣсяхъ коэффициентъ ассоціаціи уксусной к-ты выражается числомъ 1,66; коэффициентъ же ассоціаціи спирта—числомъ 1,5—1,8; т. е. коэффициентъ ассоціаціи уксусной к-ты въ смѣсяхъ ея съ бензоломъ выражается тѣмъ же числомъ, что и для парообразной уксусной к-ты (какъ известно, молекулярный вѣсъ уксусной к-ты, определенный по плотности ея пара, равенъ $60 \times 1,66 = 99$), а коэффициентъ ассоціаціи спирта оказывается тотъ же, который для жидкаго спирта даютъ Ramsay (1,80) и Traube (1,67).

Молекулярный вѣсъ іода въ растворахъ іода въ органическихъ растворителяхъ.

Какъ известно, растворы іода въ различныхъ растворителяхъ имѣютъ различный цвѣтъ, менящійся отъ фиолетового (растворы въ сѣроуглеродѣ) до красно-бураго (растворы въ эфирѣ). Можно подобрать растворители такъ, что цвѣта растворовъ представлять собою пѣлую шкалу, цвѣта которой начинаются чисто фиолетовымъ и, непрерывно измѣняясь, черезъ вишнево-красный и бордо-красный переходятъ въ краснобурый.

При изслѣдованіи причины такой различной окраски растворовъ іода мысль изслѣдователей пошла двумя путями: 1) различная окраска растворовъ іода обусловливается различнымъ молекулярнымъ состояніемъ іода въ различныхъ растворителяхъ; 2) различная окраска растворовъ іода обусловливается образованіемъ комплексовъ іода съ растворителемъ.

1) Первое предположеніе было почерпнуто изъ наблюденія, что пары іода имѣютъ чисто-фиолетовый цвѣтъ, тотъ самый цвѣтъ, какой имѣютъ растворы іода, напр., въ сѣроуглеродѣ; а тотъ краснобурый цвѣтъ, который свойственъ, напр., растворамъ іода въ эфирѣ, имѣеть твердый іодъ, если его рассматривать въ тонкихъ пластинкахъ. Такъ какъ іодъ въ парообразномъ состояніи обладаетъ молекулярнымъ вѣсомъ, соответствующимъ J_2 , то отсюда заключеніе, что въ растворахъ, окрашенныхъ въ фиолетовый цвѣтъ, іодъ обладаетъ частичнымъ составомъ J_2 , а въ растворахъ, имѣющихъ краснобурый цвѣтъ, частичный составъ іода сложнѣе, напр., J_4 или вообще $(J)_n$; въ растворахъ, обладающихъ промежуточной окраской между цвѣтами фиолетовымъ и краснобурымъ, находится смѣсь различныхъ комплексовъ изъ атомовъ іода¹⁾.

Такое предположеніе находило себѣ, повидимому, поддержку съ одной стороны въ наблюденіи Wiedemann'a²⁾, показавшаго, что при охлажденіи смѣсью эфира и твердой углекислоты растворовъ іода въ сѣроуглеродѣ, имѣющихъ фиолетовый цвѣтъ, послѣдній переходитъ въ красно-бурый—цвѣтъ растворовъ іода въ эфирѣ; съ другой стороны, въ наблюденіи, что бурый цвѣтъ растворовъ іода въ такихъ растворителяхъ, какъ спиртъ, измѣняется при нагреваніи въ фиолетовый.

Оставалось методы опредѣленія молекулярныхъ вѣсовъ растворенныхъ тѣлъ примѣнить къ обнаруженію тѣхъ комплексовъ, которые атомы іода образуютъ въ растворахъ.

По пониженію температуры замерзанія растворовъ найденъ слѣдующій молекулярный вѣсъ іода въ слѣдующихъ растворителяхъ:

въ ксилолѣ	253—260	цвѣтъ растворовъ красный	Beckmann und Stock; ³⁾
" бромистомъ этиленѣ	225—257	" "	
" нафталинѣ	242—251	" "	
" уксусной кислотѣ	249—264	" "	
" нафталинѣ	255 276	" " темно-бордо-красный	Hertz

Опредѣленія молекулярного вѣса іода въ растворахъ въ бензолѣ (Paterno et Nasini)⁴⁾ не дали удовлетворительныхъ результатовъ, такъ какъ оказалось, что іодъ образуетъ съ бензоломъ твердые растворы (Бэкманъ)⁵⁾.

1) Schultz Sellak, Pogg. Ann. **140**, 334. 1870.

2) Wiedemann, Wied. Ann. **41**, 299. 1890.

3) Beckmann und Stock, Zeitschr. phys. Chem. **17**, 107. 1895.

4) Paterno et Nasini, Gazz. chim. ital. **18**, 179, 1888; Paterno et Peratoner, Gazz. chim. ital. **21**, 110, 1891.

5) Beckmann und Stock, Zeitschr. phys. Chem. **17**, 107. 1895.

Итакъ, кріоскопіческія опредѣленія молекулярнаго вѣса растворенаго іода дали одинаково, какъ въ случаѣ растворителей, въ которыхъ іодъ растворяется съ краснымъ цвѣтомъ (ксилоль, бромистый этиленъ, нафталинъ), такъ и въ случаѣ растворителей, въ которыхъ іодъ растворяется съ бурымъ цвѣтомъ (уксусная к-та), числа, колеблющіяся около числа 254. А отсюда слѣдуетъ, что во всѣхъ этихъ растворителяхъ частица іода составлена изъ двухъ атомовъ ($J_2=254$).

Кріоскопіческій методъ, однако, не могъ дать матеріала для окончательного вывода, такъ какъ ко многимъ растворителямъ, между прочимъ, къ сѣроуглероду, въ которомъ іодъ растворяется съ типичнымъ фіолетовымъ цвѣтомъ, этотъ методъ не примѣнимъ.

Больѣ обширный и болѣе полный матеріалъ могъ дать эбулліоскопіческій методъ, хотя и здѣсь встрѣтилось затрудненіе, именно, въ значительной летучести іода при температурѣ кипѣнія растворителей. Во всѣхъ случаяхъ необходимо было опредѣлять содержаніе іода въ парахъ и дѣлать соответствующія поправки. Это не только очень усложняло самыя измѣренія, не только ограничивало примѣненіе метода лишь къ растворамъ въ наиболѣе летучихъ растворителяхъ, но и вносило некоторое недовѣріе къ получаемымъ результатамъ, такъ какъ не было увѣренности, что поправка сдѣлана вполнѣ точно, ибо законъ Рауля, и то въ приближенномъ видѣ, можно считать доказаннымъ лишь для случая растворовъ нелетучихъ тѣлъ въ летучихъ растворителяхъ.

Въ литературѣ находимъ рядъ опредѣленій молекулярнаго вѣса іода въ его растворахъ въ летучихъ растворителяхъ, при чёмъ въ однихъ случаяхъ поправка на летучесть іода была сдѣлана, въ другихъ — нѣтъ. Именно.

*Beckmann*¹⁾ по пониженію температуры кипѣнія растворовъ іода въ эфирѣ (цвѣтъ растворовъ бурый) нашелъ молекулярный вѣсъ іода 235—261. По пониженію температуры кипѣнія растворовъ іода въ сѣроуглеродѣ (цвѣтъ растворовъ фіолетовый) онъ же нашелъ молекулярный вѣсъ іода 263—272. Въ этихъ опредѣленіяхъ поправка на присутствіе въ парахъ іода не была сдѣлана.

Въ слѣдующей работѣ *Beckmann* уже совмѣстно съ *Stock'омъ*²⁾ сдѣлалъ цѣлый рядъ тщательно проведенныхъ эбулліоскопическихъ измѣреній надъ растворами іода въ различныхъ растворителяхъ. При вычисленіи молекулярнаго вѣса поправка на содержаніе въ парахъ іода сдѣлана. Результаты, полученные ими, сведены въ слѣдующей таблицѣ:

РАСТВОРИТЕЛИ.	Молекулярный вѣсъ іода по пониженію температуры кипѣнія раствора.	
	Поправка на летучесть іода не сдѣлана.	Поправка на летучесть іода сдѣлана.
Четыреххлористый углеродъ	370—382	233—241
Хлороформъ	325—316	237—238
Бензоль	354—335	251—238
Этиловый спиртъ	342	241
Метиловый спиртъ	261	193
Метилалъ	237	216
Ацетонъ	225	213

¹⁾ *Beckmann*, Zeitschr. phys. Chem. 5, 76. 1890.

²⁾ *Beckmann und Stock*, Zeitschr. phys. Chem. 17, 107. 1895.

Аналогичные измерения были сделаны еще *Ondo et Sera*¹⁾. Ими получены для йода следующие молекулярные веса, причем поправка на летучесть йода ими была сделана.

Растворители:	Молекулярный вес йода:
четыреххлористый углеродъ	382—394
суроуглеродъ	235—252
бензолъ	273—279
этиловый спиртъ	265—327

*Loeb*²⁾ изменил упругость пара растворов йода в суроуглеродъ и эфиръ и по понижению упругости пара этихъ растворов получил следующія числа для молекулярного веса йода: для растворов въ эфирѣ—числа 466—577, для растворов въ суроуглеродѣ—числа 264—326³⁾.

*Михайленко и Цельнеръ*⁴⁾ изменили упругость пара растворов йода въ эфирѣ, суроуглеродѣ и хлороформѣ. Измерения были проведены тщательно при температурахъ, близкихъ къ темп. 25°. При этой температурѣ упругость пара растворенного йода такъ мала, что не могла замѣтно влиять на наблюденную величину упругости пара раствора; при вычислении молекулярного веса по понижению упругости пара растворовъ поправка не летучесть йода, поэтому, также не дѣлалась. Получены следующія числа: для растворовъ въ суроуглеродѣ молекулярный вес йода найденъ 283—305; для растворовъ въ эфирѣ молекулярный вес йода найденъ 237—250; наконецъ, для растворовъ въ хлороформѣ молекулярный вес йода найденъ 468—465⁵⁾.

*Nernst*⁶⁾ производил измерения молекулярного веса растворенныхъ въ эфирѣ тѣль по методу понижения растворимости; для растворовъ йода въ эфирѣ по этому методу имъ получены числа 222—239—281, т. е. числа, соответствующія молекулѣ J_2 .

Сводя въ одно цѣлое результаты всѣхъ этихъ измерений молекулярного веса йода въ различныхъ растворителяхъ, необходимо прийти къ заключенію, что вообще они не подтвердили того предположенія, что въ растворахъ, окрашенныхъ въ бурый цветъ, молекулы йода сложены изъ четырехъ атомовъ (J_4), а въ растворахъ, окрашенныхъ въ фиолетовый цветъ, молекулы йода составлены изъ двухъ атомовъ. А отсюда следуетъ, что различная окраска растворовъ йода въ различныхъ растворителяхъ обусловливается, по всей вѣроятности, не различиемъ въ молекулярномъ состояніи йода въ этихъ растворахъ, а другими причинами.

Не смотря на эти результаты, та мысль, что различная окраска растворовъ йода обусловливается различной величиной молекулярного веса йода въ этихъ растворителяхъ, поддерживалась *Gautier* и *Charpy* и *Krüss'омъ* и *Thiele*.

*Gautier et Charpy*⁷⁾ свое мнѣніе основывали на наблюденіи, что спектръ поглощенія растворовъ йода въ различныхъ растворителяхъ мѣняется непрерывно, образуя „une gamme continue de coloration, allant du violet au brun“.

1) *Ondo et Sera*, Gazz. chim. ital. **21**, 110. 1891.

2) *Loeb*, Zeitschr. phys. Chem. **2**, 606. 1888.

3) Точность, съ которой была измѣрена упругость пара растворовъ, однако, оставляется желать многаго.

4) Глава IV.

5) Вычисленія молекулярного веса йода по понижению упругости пара его растворовъ въ эфирѣ и суроуглеродѣ сведены въ таблицѣ LVI стр. 102.

6) *Nernst*, Zeitschr. phys. Chem. **6**, 16.

7) *Gautier et Charpy*, Compt. rend. **110**. 1890; **111**, 646 1890.

Кромъ того, они слѣдѣли любопытное наблюденіе, что при взбалтываніи съ амальгамой свинца растворовъ іода въ различныхъ растворителяхъ, растворы, окрашенные въ бурый цвѣтъ, даютъ желтую PbJ_2 , а растворы, окрашенные въ фиолетовый цвѣтъ, даютъ зеленую массу Pb_2J_2 . Съ растворами промежуточного цвѣта получается смѣсь іодистыхъ соединеній свинца, цвѣтъ которой непрерывно мѣняется отъ желтаго къ зеленому.

Krüss и *Thiele*¹⁾, а затѣмъ одинъ *Thiele*²⁾ изслѣдовали спектры поглощенія растворовъ іода въ различныхъ растворителяхъ. По ихъ мнѣнію эта различная окраска обусловливается образованіемъ въ растворѣ комплексовъ (J_2)_n, которые они наз. *физическими молекулярными агрегатами*. Обнаружить эти агрегаты методами кріоскопіи и эбулліоскопіи по ихъ мнѣнію нельзя, какъ нельзя этими методами обнаружить вообще такие комплексы, молекулярные вѣса компонентовъ которыхъ близки другъ къ другу; напр., методами кріоскопіи и эбулліоскопіи не удается обнаружить комплексовъ пириновой к-ты съ углеводородами.

2) Мысль о томъ, что окраска растворовъ іода вызывается молекулярными соединеніями іода съ растворителями поддерживалась *Beckmann'омъ* и *Stock'омъ* и *Vaubel'емъ*.

Beckmann и *Stock*³⁾ основывались на томъ, что ихъ кріоскопическая и эбулліоскопическая опредѣленія молекулярного вѣса іода въ растворахъ дали одинаково, какъ для растворовъ бурыхъ, такъ и для растворовъ фиолетовыхъ, числа, соответствующія молекулѣ J_2 .

*Vaubel*⁴⁾ обращаетъ вниманіе на то, что растворители, въ которыхъ іодъ растворяется съ бурымъ цвѣтомъ, содержать въ своей молекулѣ или кислородъ или азотъ, т. е. элементы, способные мѣнять свою атомность на высшую. Въ первомъ случаѣ получаются оксоніевые соединенія, во второмъ случаѣ—соединенія, содержащія пятивалентный азотъ. Эти свои заключенія *Vaubel* обосновываетъ на данныхъ наблюденія спектровъ растворовъ іода.

Итакъ, вопросъ о состояніи іода въ растворахъ остается пока открытымъ. Осмотические методы опредѣленія молекулярного вѣса растворенныхъ тѣлъ не подтвердили существованія молекулъ J_4 ; но въ то же время и не дано убѣдительныхъ доказательствъ того, что въ этихъ растворахъ содержатся молекулярные соединенія іода съ растворителемъ, а также не опредѣленъ и ихъ составъ.

Молекулярный вѣсъ іода въ растворахъ по парціальной плотности растворителя раствора.

Въ теченіи своихъ работъ по соотношенію между парціальной плотностью растворителя въ растворѣ и осмотическимъ давленіемъ мной, между прочимъ, была измѣрена и плотность растворовъ іода въ различныхъ органическихъ растворителяхъ (Глава III). Кромъ того, была измѣрена упругость пара растворовъ іода въ эфирѣ и сѣроуглеродѣ (Глава IV). Этими данными мы воспользовались для вычислениія молекулярныхъ вѣсовъ іода по формулѣ (62 bis). Эти вычислениія сведены въ таблицахъ XXXVIII—XLVI. Кромъ того, сравне-
ніемъ величинъ $\frac{s_1}{s_0}$ и $\frac{p_1}{p_0}$ для растворовъ іода въ эфирѣ былъ вычисленъ комплексъ іода съ растворителемъ, содержащейся въ этихъ растворахъ (таблица XI). Теперь, въ таблицѣ LVIII сведемъ полученные результаты и сравнимъ ихъ съ результатами, полученными другими авторами и другими методами.

1) *Krüss und Thiele*, Zeitschr. f. anorg. chem. 7, 52. 1894.

2) *Thiele*, Zeitschr. phys. Chem. 16, 177. 1895.

3) *Beckmann und Stock*, Zeitschr. phys. Chem. 17, 107. 1895.

4) *Vaubel*, Journ. f. pract. Chem. 63, 381.

ТАБЛИЦА LVIII.

Молекулярные вѣса юда въ растворахъ въ органическихъ растворителяхъ.

РАСТВОРИТЕЛИ	M по пониже- нию темп. замерз	M' по пониже- нию темп. кипѣнія; нейспр.	M по пониже- нию темп. кипѣнія; испр.	M по пониже- нию упруго- сти пара	M по пониже- нию парці- альной плот- ности рас- творителя.
сѣроуглеродъ	—	—	235—252	283—305	243—252
хлороформъ	—	325—316	237—231	468—465	343—315
четыреххлористый углеродъ	—	370—382	233—241 (Beckm.) 382—394 (Oddo)	—	430—229
бромистый этиленъ	225—257 (Beckm.) 330—345 (Gautier)	—	—	—	346—349
бензолъ	—	354—335	251—238 (Beckm.) 273—279 (Oddo)	—	358—364
нитробензолъ	—	—	—	—	343—364
анилинъ	—	—	—	—	640—590
эфиръ	—	235—261	—	237—250	499—567
уксусная к-та	249—264 (Beckm.) 330—345 (Gautier.)	—	—	—	350—343

Итакъ, въ растворахъ въ сѣроуглеродѣ (предѣтъ растворовъ типичный фиолетовый) для молекуляриаго вѣса юда всѣ примѣненные методы согласно даютъ числа, соотвѣтствующія молекулѣ J_2 .

Для молекуляриаго вѣса юда, раствореннаго въ эфирѣ (растворъ окрашенъ въ типичный бурый цвѣтъ), методъ тонометрическій даетъ числа, соотвѣтствующія молекулѣ J_2 ; методъ же денсиметрическій даетъ числа, соотвѣтствующія молекулѣ J_4 . Сравненіе же величинъ относительной парціальной плотности растворителя въ жидкой и парообразной фазахъ позволяетъ вычислить, что въ этихъ растворахъ молекула растворителя связана въ комплексъ съ J_4 (Табл. XI).

Для растворовъ юда въ анилинѣ денсиметрическій методъ также даетъ величины, соотвѣтствующіе J_4 . Но здѣсь прямой опытъ подтвердилъ (Глава III), что анилинъ вступаетъ во взаимодѣйствіе съ юдомъ (нѣть сомнѣнія, сначала образуется комплексъ, который затѣмъ распадается съ образованіемъ HJ).

Для растворовъ юда въ четыреххлористомъ углеродѣ денсиметрическій методъ далъ числа непрѣрывно спускающіяся отъ 430 до 229, по мѣрѣ того, какъ концентрація растетъ отъ 0,22% до 2,72%. Нѣть сомнѣнія, что и это явленіе связано съ образованіемъ комплексовъ между юдомъ и CCl_4 .

Для растворовъ въ другихъ, приведенныхъ въ таблицѣ растворителяхъ (предѣтъ раствора красный различныхъ оттенковъ), для молекуляриаго вѣса юда денсиметрическій методъ далъ числа, соотвѣтствующіе молекулѣ J_3 или смѣси молекулъ J_2 и J_4 .

Глава III.

Опыты определения удельного вѣса растворовъ.

Определенія удельного вѣса растворовъ были предприняты съ цѣлью получить новый опытный материал для изученія соотношенія между плотностью растворовъ и упругостью ихъ пара¹⁾.

Изъ существующихъ методовъ определенія плотностей жидкіхъ тѣлъ былъ выбранъ методъ пикнометрическій, какъ методъ очень точный и наиболѣе доступный въ тѣхъ условіяхъ, въ которыхъ мнѣ приходилось работать. За образецъ я избралъ работу Менделѣева „Разсужденіе о соединеніи спирта съ водой“ 1865. Такъ какъ парціальная плотность растворителя съ измѣненіемъ концентраціи раствора менятся вообще очень мало и такъ какъ желательно было изслѣдовать растворы также и слабые и, притомъ, въ растворителяхъ часто летучихъ, то къ возможно точному определенію удельныхъ вѣсовъ были приложены особыя старанія.

Степень точности отдельного пикнометрическаго определенія зависитъ:

- 1) отъ большихъ или меньшихъ удобствъ выбранной формы пикнометра;
- 2) отъ совершенства наполненія пикнометра (не должно оставаться прилипшихъ къ стеклу пузырьковъ) и отъ степени точности, съ которой установленъ объемъ;
- 3) отъ степени точности, съ которой измѣрена температура;
- 4) отъ степени точности взвѣшиванія;
- 5) отъ степени точности определенія постоянныхъ пикнометра;
- 6) отъ степени точности формулы, по которой производятъ вычисленіе уд. вѣса (вводятъ поправки, или пренебрегаютъ ими);
- 7) наконецъ, такъ какъ найденные плотности или уд. вѣса относятся къ определенному веществу или раствору, то вѣрность чиселъ зависитъ еще отъ того, насколько хорошо очищено вещество и насколько точно данъ составъ раствора.

Описаніе пикнометра. Всѣ наиболѣе употребительныя формы пикнометровъ были мной испробованы и наиболѣе подходящимъ оказался пикнометръ, предложенный Д. И. Менделѣевымъ.

Пикнометръ Менделѣева въ той формѣ, какъ онъ описанъ въ выше цитированной работе, состоитъ изъ яйцевиднаго стекляннаго сосуда съ впаяннымъ внутрь термометромъ и съ двумя боковыми капиллярными тру-

¹⁾ Главы I и II.

бочками, служащими для наполненія пикнометра. Эти капиллярные трубочки градуированы и закрываются пришлифованными стеклянными пробочками. Когда пикнометръ наполненъ жидкостью и установилась температура, то измѣряютъ уровень жидкости въ обоихъ капиллярныхъ трубочкахъ и, такъ какъ на трубочкахъ нанесены дѣленія и емкость этихъ дѣленій напередъ опредѣлена, то есть всѣ данные точно опредѣлить объемъ жидкости въ пикнометрѣ.

Пикнометръ Менделѣева обладаетъ слѣдующими удобствами: 1) его легко наполнять и промывать, 2) жидкость въ немъ не испаряется, такъ какъ закрыта пробками, 3) въ немъ есть запасное пространство на случай расширенія раствора.

Послѣднія два обстоятельства особенно важны при работѣ съ летучими органическими растворителями. Именно, во время операций вытиранія пикнометра жидкость, наполняющая пикнометръ, нагрѣваясь отъ теплоты рукъ, быстро расширяется, и, если при этомъ успѣваетъ смочить пробочки, закрывающія пикнометръ (а это случается часто), то нѣтъ возможности наполненный пикнометръ взвѣсить, такъ какъ около пробки происходитъ сильное испареніе жидкости. По этой причинѣ пикнометры обычной формы, напр., Шпренгеля и Оствальда, оказались совершенно непригодны для опредѣленія уд. вѣса такихъ летучихъ жидкостей, какъ эфиръ, бензолъ и др.

При работѣ съ пикнометромъ Менделѣева оказалось, однако, что операции градуированія обѣихъ капиллярныхъ трубочекъ и измѣренія уровней жидкости въ нихъ довольно кропотливы; кроме того, стѣнки трубочекъ выше уровня жидкости покрываются растворомъ, объемъ и концентрація котораго неизвѣстны и не могутъ быть опредѣлены;— вытереть же трубочки не было возможности.

Поэтому, я предпочелъ устанавливать всегда одинъ и тотъ же уровень въ одной трубочкѣ, именно, лѣвой; правую же трубочку я наполнялъ цѣликомъ растворомъ и закрывалъ ее быстро пробкой такъ, чтобы не осталось пузырьковъ воздуха. Для того, чтобы избѣжать испаренія около пробки я пробку защищалъ еще хорошо пришлифованымъ стекляннымъ колпачкомъ, какъ это показано на рисункѣ (12). Опыты показали, что въ этомъ случаѣ, если только шлифъ колпачка какимъ либо образомъ не смоченъ, испаренія, даже въ случаѣ такихъ летучихъ жидкостей, какъ эфиръ и бензолъ, не происходятъ. Конечно, необходимо, чтобы пробочка и колпачекъ были хорошо пришлифованы.

Можетъ возникнуть опасеніе, что при запираніи пробочки она не всегда входитъ въ одно и тоже мѣсто, такъ что объемъ пикнометра, при разныхъ положеніяхъ пробочки, не одинъ и тотъ же. Опыты, однако, показали, что бояться этого нѣтъ основанія. Дѣйствительно, пробочка слишкомъ мала (діам. около $1\frac{1}{2}$ mm.) и, если она хорошо пришлифована, то небольшія разницы въ ея положеніи не отражаются замѣтно на объемѣ пикнометра.

Хотя вторая трубочка была градуирована, тѣмъ не менѣе уровень въ этой трубочкѣ по соображеніямъ, высказаннымъ выше, доводился всегда до опредѣленной мѣтки. Мѣтка находилась близко отъ расширенія капиллярной трубочки и потому всегда была возможность при помощи жгутика изъ пропускной бумаги установить точно уровень и осушить стѣнки выше уровня.

Пикнометры, по особому заказу, выполненному фирмой „Dr. H. Geisler nachf. Franz M ller въ Боннѣ, были сдѣланы изъ іенскаго, мало гигроскопического стекла. Стеклянныя пробочки и колпачекъ были такъ

тищательно пришлифованы, какъ этого только можно было желать. Шкалы термометровъ, впаянныхъ въ пикнометры, были раздѣлены на $1/10$ доли градуса. Работа опредѣленія уд. вѣса пикнометромъ производилась слѣдующимъ образомъ.

Наполненіе пикнометра. Сначала пикнометръ тщательно промывался спиртомъ, эфиромъ и высушивался.

Высушиваніе производилось продуваніемъ чрезъ пикнометръ, съ помощью мѣха или дутья, струи хорошо осушенного хлористымъ кальціемъ воздуха.

Затѣмъ, пикнометръ наполнялся растворомъ.

Наполненіе производилось или всасываніемъ въ пикнометръ раствора или, въ случаяхъ лѣтучихъ жидкостей, вдавливаніемъ раствора въ пикнометръ. Послѣдняя манипуляція производилась такъ: сосудъ, содержащий растворъ, закрывался пробкой съ двумя отверстіями; черезъ одно отверстіе проходила трубка, соединяющаяся шлифомъ съ одной изъ боковыхъ трубочекъ (правой) пикнометра (она была погружена въ растворъ и доходила до дна сосуда), черезъ другое отверстіе проходила согнутая подъ прямымъ угломъ трубочка, оканчивающаяся надъ растворомъ и соединенная съ мѣхомъ или дутьемъ. При небольшомъ избыткѣ давленія въ сосудѣ съ растворомъ, растворъ безъ потери испареніемъ медленно и равномѣрно переливался въ пикнометръ.

Съ помощью сушилокъ, наполненныхъ крѣпкой сѣрной кислотой и твердымъ ёдкимъ кали, изслѣдуемый растворъ былъ хорошо огражденъ отъ всасывающаго или дующаго приспособленій.

Операциія наполненія пикнометра, несмотря на всю ея видимую простоту, требуетъ, однако, нѣкотораго навыка.

Наполненный пикнометръ закрывался пробочками и помѣщался въ термостатѣ. Когда температура устанавливалась (о чемъ составлялось сужденіе по термометру *пикнометра*), лѣвая трубочка открывалась и уровень жидкости въ ней доводился до разъ навсегда намѣченной черты. Это дѣлалось при помощи жгутика изъ папиросной или пропускной бумаги; такимъ же жгутикомъ стѣнки трубочки выше мѣтки тщательно осушивались отъ раствора,

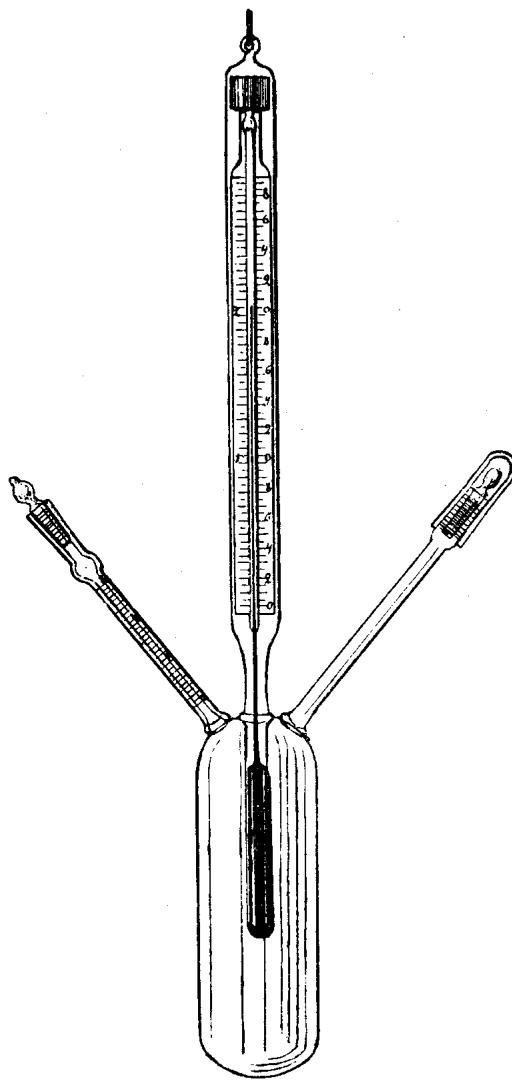


Рис. 12.

которымъ они были раньше смочены. Какъ только уровень жидкости въ боковой трубочкѣ доведенъ до мѣтки и стѣнки ея хорошо осушены, трубочка опять закрывалась пробкой (на этотъ разъ возможно плотно), пикнометръ вынимался изъ термостата, обливался снаружи спиртомъ и эфиромъ, тщательно вытирался сначала пропускной бумагой, затѣмъ замшой и, по охлажденіи до температуры вѣсовъ, взвѣшивался.

При вытираніи пикнометра обращалось особое вниманіе на то, чтобы наполняющая пикнометръ жидкость, вслѣдствіе теплоты рукъ не расширилась бы настолько, чтобы смочить пробочку, закрывающую лѣвую капиллярную трубочку пикнометра. Обливаніе пикнометра эфиромъ имѣеть цѣлью не только вымыть пикнометръ снаружи, но и понизить его температуру настолько, чтобы дальнѣйшее нагреваніе пикнометра отъ рукъ не могло быть опаснымъ.

Операція обмыванія пикнометра снаружи и его обсушиваніе очень важны, такъ какъ отъ успѣшности этой операціи зависитъ успѣхъ слѣдующаго непосредственно взвѣшиванія.

Измѣреніе температуры раствора. Температура раствора отсчитывалась по термометру пикнометра. Термометръ пикнометра былъ раздѣленъ на десятныя доли градуса; но при помощи лупы легко было отсчитывать сотыя доли градуса.

Термометры пикнометровъ были сравнены съ нормальнымъ термометромъ.

Для этой цѣли пикнометры помѣщались въ ванну определенной температуры и быстро наполнялись водой ванны. Черезъ нѣкоторое время отсчитывалась температура пикнометра и температура ванны по нормальному пикнометру. При такомъ способѣ сравненія числа отдѣльныхъ наблюдений хорошо согласуются между собой. Измѣреніе температуры производилось съ точностью $\pm 0,05^{\circ}$.

Термостатъ, которымъ я пользовался, былъ термостатъ типа Оствальда съ очень чувствительнымъ регуляторомъ температуры (вилообразная стеклянная трубка, наполненная керосиномъ) съ мѣшалкой въ видѣ мельницы, приводимой въ движение газовой горѣлкой. Термостатъ былъ хорошо окутанъ войлокомъ, кромѣ того, заключенъ еще въ желѣзнью муфту. Температура комнаты, въ которой производились опредѣленія, подгонялась такъ, чтобы она не очень разнилась отъ той температуры, для которой дѣлались опредѣленія.

Такъ, всѣ опредѣленія уд. вѣса растворовъ при 15° были сдѣланы въ комнатѣ, температура которой держалась въ предѣлахъ 13° — 14° . Опредѣленія плотности растворовъ при 25° были произведены въ комнатѣ, температура которой зимой колебалась въ предѣлахъ 18° — 20° , а лѣтомъ 22° — 24° .

При такихъ условіяхъ оказалось возможнымъ въ термостатѣ поддерживать температуру постоянной въ предѣлахъ $\pm 0,02^{\circ}$ — $0,05^{\circ}$.

Пикнометръ погружался въ воду термостата возможно глубже, такъ что вся главная яйцевидная часть пикнометра была въ водѣ. Наружу высовывались, однако, капиллярные трубочки приблизительно на 10 mm. Такъ какъ обѣ эти трубочки, одна цѣликомъ, другая частью, были наполнены растворомъ, который имѣлъ температуру не ванны, а окружающаго ванну воздуха, то въ опредѣленіи уд. вѣса дѣлалась ошибка. Она оказалась ничтожной и еї можно было оставить безъ вниманія.

Взвѣшиваніе. Всѣ взвѣшиванія производились на короткоплечихъ вѣсахъ Сарторіуса (лучшая модель), съ максимальной нагрузкой въ 200 граммъ.

Вѣсы были установлены такъ, что показывали чувствительность въ среднемъ 2,5, т. е. при перегрузкѣ въ 1 *mg.* отклоненіе отъ положенія равновѣсія равнялось 2,5 дѣленій шкалы.

Отношеніе плечъ коромысла, вычисленное изъ обширнаго матеріала двойныхъ взвѣшиваній (при провѣркѣ разновѣсокъ и постоянныхъ пикнометровъ) по формулѣ:

$$\frac{R}{L} = 1 + \frac{l-r}{2p}, \quad (63)$$

гдѣ R длина праваго коромысла, L —длина лѣваго, l —добавочный вѣсъ для груза p на лѣвой чашкѣ вѣсовъ, r —добавочный вѣсъ для того же груза на правой чашкѣ вѣсовъ ¹⁾, оказалось равнымъ:

$$\frac{R}{L} = 1 - 0,0000002.$$

При вычисленіи уд. вѣсовъ поправка на длину плечъ коромысла не дѣлалась.

Температура окружающаго вѣсы воздуха измѣрялась термометромъ, помѣщеннымъ въ шкалѣ вѣсовъ. Степень влажности контролировалась гигрометромъ, помѣщеннымъ тоже въ шкалѣ вѣсовъ.

Всѣ взвѣшиванія производились по методу колебаній; обыкновенно, вправо наблюдалось три колебанія, влѣво—два; чувствительность вѣсовъ опредѣлялась для каждого отдѣльного взвѣшиванія; нулевая точка провѣрялась для каждой серіи взвѣшиваній.

Чтобы избѣжать ошибки вслѣдствіе невѣрности разновѣсокъ, былъ специально заказанъ наборъ латунныхъ платинированныхъ разновѣсокъ изъ вѣстной вѣнскай фирмѣ Францъ Рупрехтъ (Franz Rueprecht). На разновѣсокахъ одноименныхъ (1 граммъ и 1 сантigramмъ) были сдѣланы мѣтки, чтобы можно было отличать отдѣльныя разновѣски другъ отъ друга.

Разновѣски были тщательно сравнены другъ съ другомъ, путемъ двойнаго взвѣшиванія, при чёмъ сумма разновѣсокъ была принята равной 100 граммамъ.

Чтобы можно было составить сужденіе о степени точности продажныхъ разновѣсокъ, я привожу здѣсь таблицу найденныхъ поправокъ.

$$100 \text{ gr.} = 100 - 0,00055 \text{ gr.}$$

$$50 \text{ " } = 50 - 0,00018 \text{ ,}$$

$$20 \text{ " } = 20 - 0,00022 \text{ ,}$$

$$10 \text{ " } = 10 - 0,00003 \text{ ,}$$

$$10^* \text{ " } = 10 + 0,00001 \text{ ,}$$

$$5 \text{ " } = 5 - 0,00042 \text{ ,}$$

1) *Кольраухъ.* Руководство къ практикѣ физическихъ измѣреній.

$$2 \text{ gr.} = 2 - 0,00005 \text{ gr.}$$

$$1 \text{ "} = 1 + 0,00004 \text{ "}$$

$$1^{**} = 1 - 0,00005 \text{ "}$$

$$1^{***} = 1 - 0,00001 \text{ "}$$

Для платиновыхъ разновѣсокъ (долей грамма) поправка лежала въ предѣлахъ чувствительности вѣсовъ.

Всѣ взвѣшиванія исправлялись на потерю вѣса въ воздухѣ по слѣдующей формулѣ:

$$M_1 = P_1 - \lambda \left(\frac{P_1}{8,4} - V_1 \right) \quad (64)$$

Въ этой формулѣ обозначаютъ:

M_1 — истинный вѣсъ взвѣшиваемаго тѣла (вѣсъ въ пустотѣ);

P_1 — вѣсъ тѣла, найденный непосредственнымъ взвѣшиваніемъ въ воздухѣ;

V_1 — объемъ взвѣшиваемаго тѣла;

λ — плотность воздуха (по отношенію къ водѣ при 4°) въ шкалѣ вѣсовъ во время операций взвѣшиванія;

8,4 — плотность латунныхъ разновѣсокъ.

Потеря вѣса платиновыми разновѣсками въ воздухѣ (долями грамма) не принималась во вниманіе.

Итакъ, чтобы сдѣлать поправку на потерю вѣса въ воздухѣ, необходимо знать V_1 — объемъ взвѣшиваемаго тѣла и λ — плотность воздуха во время взвѣшиванія.

V_1 — объемъ пикнометра былъ — определенъ для каждого пикнометра отдельнымъ опытомъ. Способы определенія и соответствующія вычислениія будутъ приведены ниже.

λ высчитывалась по формулѣ:

$$\lambda = \frac{0,001295}{1+0,004 t^0} \times \frac{b}{760} \quad (65)$$

гдѣ: 0,001295 — вѣсъ одного кубич. см. воздуха при нормальныхъ условіяхъ давленія и температуры;

b — барометрическое давленіе въ моментъ взвѣшиванія;

t^0 — температура въ моментъ взвѣшиванія ¹⁾.

Формула эта выведена въ томъ предположеніи, что воздухъ наполовину насыщенъ водяными парами. На самомъ дѣлѣ этого неѣтъ и, конечно, при такомъ способѣ вычислениія величины λ допускается ошибка. Ошибкой этой, однако, оказалось возможнымъ пренебречь. Именно, въ шкалѣ вѣсовъ не было осушителей; поэтому, влажность воздуха въ шкалѣ вѣсовъ колебалась въ близкихъ предѣлахъ около числа 50%. Нѣсколько контрольныхъ опытовъ вычислениія λ , на основаніи данныхъ точнаго измѣренія влажности въ шкалѣ вѣсовъ,

1) Кольраухъ. Руководство къ практикѣ физическихъ измѣреній.

показали, действительно, что въ общемъ ошибка не велика и замѣтнымъ образомъ не отражается на конечномъ результатѣ.

Такъ какъ было затруднительно каждый разъ вычислять величину λ , то я составилъ разъ навсегда таблицу. Въ виду того, что ни въ одной изъ извѣстныхъ мнѣ справочныхъ книгъ я не нашелъ таблицы, дающей величины λ (вычисленной по формулѣ 65) для разныхъ значеній температуры и давленія, то я привожу свою таблицу, въ предположеніи, что кому-либо она сбережетъ время.

Т а б л и ц а LIX.

Величины λ (плотности воздуха, на половину насыщенного парами воды, по отношенію къ водѣ при 4°) для различныхъ значеній t° и давленія b , вы-

$$\text{численныя по формулѣ: } \lambda = \frac{0,001295}{1 + 0,004t^{\circ}} \times \frac{b}{760}.$$

t°	14°	15°	16°	17°	18°	19°	20°	21°	22°	23°	24°	25°	t°
b mm.	λ												b mm.
732	0,001181	1176	1172	1168	1163	1159	1155	1152	1146	1142	1138	1134	732
734		1185	1180	1175	1171	1166	1162	1158	1154	1149	1145	1141	734
736		1188	1183	1179	1174	1170	1165	1161	1157	1153	1148	1144	736
738		1191	1186	1182	1178	1173	1168	1164	1160	1156	1151	1147	738
740		1194	1190	1185	1180	1176	1172	1167	1163	1159	1155	1151	740
742		1198	1193	1188	1183	1179	1175	1171	1166	1162	1158	1154	742
744		1201	1196	1191	1187	1182	1178	1174	1170	1165	1161	1157	744
746		1204	1199	1195	1190	1186	1181	1177	1173	1168	1164	1160	746
748		1207	1203	1198	1193	1189	1185	1180	1176	1172	1167	1163	748
750		1210	1206	1201	1197	1192	1188	1183	1179	1175	1170	1166	750
752		1214	1209	1204	1200	1195	1191	1187	1182	1178	1173	1169	752
754		1217	1212	1207	1203	1198	1194	1190	1185	1181	1176	1172	754
756		1220	1215	1211	1206	1202	1197	1193	1188	1184	1180	1175	756
758		1223	1218	1214	1209	1205	1201	1196	1192	1187	1183	1178	758
760		1226	1222	1217	1213	1208	1204	1199	1195	1190	1186	1181	760

Число, полученнное при взвѣшиваніи, зависитъ не только отъ равноплечности и чувствительности вѣсовъ, отъ вѣрности разновѣсокъ и точности поправокъ, но и отъ того случайного состоянія, въ которомъ находится взвѣшиваемый предметъ.

Подъ случайнымъ состояніемъ я подразумѣваю здѣсь слѣдующее явленіе.

Извѣстно, что при взвѣшиваніи стеклянныхъ сосудовъ получаются различные результаты, смотря по тому, произведено ли взвѣшиваніе непосредственно послѣ вытирания сосуда сухой тряпичкой, или послѣ того, какъ предметъ оставался нѣкоторое время стоять. При большой поверхности взвѣшиваемыхъ предметовъ эти разницы достигаютъ часто очень замѣтныхъ величинъ.

Явленіе это обыкновенно объясняютъ тѣмъ, что на поверхности взвѣшиваемыхъ предметовъ конденсируется слой газовъ воздуха и паровъ воды, слой, который удаляется лишь съ большимъ трудомъ въ пустотѣ при нагреваніи. Величина этого слоя зависитъ отъ свойствъ стекла, отъ давленія и влажности атмосферы, наконецъ, отъ того, какъ скоро взвѣшивается предметъ послѣ вытирания его.

Такъ какъ всѣ взвѣшиванія невозможно производить при одинаковыхъ условіяхъ, то нужно было бы или устраниТЬ эту конденсацію или ввести поправку, или, по крайней мѣрѣ, опредѣлить размѣры ошибки.

Оставальдъ думаетъ устраниТЬ вліяніе конденсаціи тѣмъ, что всѣ взвѣшиванія предлагается производить при maximum'ѣ конденсированнаго слоя. Для этого онъ рекомендуется стеклянныи сосудъ передъ взвѣшиваніемъ вытирать влажной тряпичкой.

Попытка примѣнить это предложеніе на практикѣ, однако, не дала мнѣ удовлетворительныхъ результатовъ. И такъ какъ при вытирании влажной тряпичкой всегда оставалось сомнѣніе, не слишкомъ ли много сосуду сообщено влажности, то я отказался отъ этого способа и остановился на слѣдующемъ способѣ подготовленія пикнометровъ къ взвѣшиванію.

Мои пикнометры, ёмкостью въ среднемъ около 25 к. см., были приготовлены изъ такъ наз. іенскаго, не гигроскопического стекла. Предъ каждымъ взвѣшиваніемъ пикнометръ снаружи обмывался тщательно спиртомъ и эфиромъ, и вытирался сначала пропускной бумагой, а затѣмъ окончательно мягкой лайкой или замшой. Въ шапкѣ вѣсовъ пикнометръ оставался лишь столько времени, сколько нужно было, чтобы принять температуру окружающего воздуха, затѣмъ взвѣшивался.

Оставалось путемъ опыта опредѣлить, насколько сходные результаты получаются при взвѣшиваніи такимъ образомъ подготовленныхъ пикнометровъ.

Въ слѣдующей таблицѣ приведены числа 12 взвѣшиваній пустого рабочаго пикнометра № 4, произведенныхъ на протяженіи 3-хъ лѣтъ, при разныхъ условіяхъ давленія и температуры. Полная ёмкость этого пикнометра была равна 34,176 к. см., внутренняя ёмкость была равна 20,3079 к. см. Такъ какъ пикнометръ взвѣшивался пустымъ, то конденсація могла происходить на наружныхъ и внутреннихъ стѣнкахъ пикнометра. Всѣ взвѣшиванія произведены на однихъ и тѣхъ же вѣсахъ, одними и тѣми же разновѣсками. Температура во время взвѣшиванія колебалась въ предѣлахъ 15°—24°, давленіе—въ предѣлахъ 736—753 mm.

Истинный вѣсъ (вѣсъ въ пустотѣ) вычислялся по формулѣ (64).

Таблица LX.

	Темп.	Bar.	Вѣсъ въ воздухѣ.	Вѣсъ въ пустотѣ.	
			gr.	gr.	
1) 18 Декабря 1899 г.	15°	749 mm.	24,89450	24,90723	
2) 30 „ „	15°	753 „	24,89418	24,90699	
3) 10 Января 1900 г.	18°	751 „	24,89473	24,90736	
4) 20 Мая 1900 г.	22°	747 „	24,89497	24,90737	
5) 28 „ „	24°	745 „	24,89474	24,90701	среднее 24,90706
6) 29 „ „	22°	744 „	24,89460	24,90695	
7) 14 Июня 1900 г.	19°	734 „	24,89454	24,90684	
8) 3 Февраля 1902 г.	14°	759 „	24,89400	24,90670	
9) 24 Марта 1902 г.	17°	745 „	24,89452	24,90725	
10) 3 Ноября 1902 г.	15°	751 „	24,89422	24,90715	
11) 11 Марта 1903 г.	18°	749 „	24,89409	24,90683	

Изъ приведенныхъ данныхъ по способу наименьшихъ квадратовъ находимъ, что вѣроятная погрѣшность отдельного взвѣшиванія равна $\pm 0,00015$. Вѣроятная погрѣшность средняго вывода равна $\pm 0,000046$.

Эту точность взвѣшиваній я счелъ достаточной для изслѣдований этого рода.

Вычисление удельного вѣса изъ данныхъ опыта. Плотностью называется отношеніе

$$\frac{M}{V},$$

гдѣ M есть масса изслѣдуемаго тѣла, V —его объемъ.

Величина M , т. е. масса раствора въ объемѣ пикнометра находится изъ равенства

$$M = M_2 - M_1,$$

гдѣ M_1 —истинный вѣсъ ненаполненного пикнометра, M_2 —истинный вѣсъ наполненного до черты пикнометра.

Величина V (объемъ изслѣдуемаго тѣла) равна ёмкости пикнометра до черты при температурѣ опредѣленія уд. вѣса.

Величина M_1 —истинный вѣсъ (вѣсъ въ пустотѣ) ненаполненнаго пикнометра—вычислялся изъ данныхъ взвѣшиванія въ воздухѣ ненаполненнаго пикнометра по формулѣ:

$$M_1 = P_1 + \left(V_0 - V_1 - V_2 - \frac{P}{8,4} \right) \lambda \quad (66)$$

Величина M_2 —истинный вѣсъ (вѣсъ въ пустотѣ) наполненнаго до черты пикнометра вычислялся изъ данныхъ взвѣшиванія въ воздухѣ наполненнаго до черты пикнометра по формулѣ:

$$M_2 = P_2 + \left(V_0 - V_2 - \frac{P_2}{8,4} \right) \lambda \quad (67)$$

Отсюда плотность:

$$S = \frac{P_2 + \left(V_0 - V_2 - \frac{P_2}{8,4} \right) \lambda - M_1}{V_1} \quad (68)$$

Въ этихъ формулахъ обозначаютъ:

P_1 —вѣсъ ненаполненнаго пикнометра въ воздухѣ;

P_2 —вѣсъ наполненнаго до черты пикнометра въ воздухѣ;

V_0 —полная воздухоизмѣщаемость пикнометра;

V_1 —ёмкость пикнометра до черты;

V_2 —ёмкость трубочки пикнометра отъ черты до пробочки;

λ —плотность воздуха во время операциіи взвѣшиванія;

8,4—уд. вѣсъ латунныхъ разновѣсокъ.

Величины M_1 , V_0 , V_1 и V_2 для каждого данного пикнометра суть величины *постоянныя*. Для каждого рабочаго пикнометра они опредѣлялись всегда изъ ряда (никогда меныше трехъ) наблюдений.

Опредѣленіе постоянныхъ пикнометровъ. Въ своихъ работахъ измѣрениія удѣльного вѣса растворовъ я пользовался 4-мя пикнометрами описанного образца. Одинъ изъ нихъ имѣлъ ёмкость около 10 к. см.; ёмкость трехъ другихъ колебалась въ предѣлахъ 20—30 к. см.

Мои первыя измѣрениія удѣльного вѣса были произведены съ помощью пикнометра въ 10 к. см. Въ виду сравнительно небольшихъ размѣровъ пикнометра я счелъ возможнымъ при вычисленіи уд. вѣса изъ данныхъ, полученныхыхъ при работе съ этимъ пикнометромъ, пользоваться упрощенной формулой (Кольраушъ), именно:

$$S_{\frac{t_0}{40}} = \frac{P'_2}{P'_0} (D_{t^{\circ}} - 0,0012) + 0,0012 \quad (69)$$

гдѣ

P'_2 —вѣсъ раствора въ объемѣ пикнометра, найденный по разности двухъ взвѣшиваний въ воздухѣ;

P'_0 — въсъ воды въ объемѣ пикнометра при темп. опредѣленія уд. вѣса, найден-
ный по разности двухъ взвѣшиваній въ воздухѣ;

D_t — плотность воды при темп. опредѣленія уд. вѣса;

0,0012 — средняя плотность (по отношенію къ водѣ) воздуха.

Всѣ послѣдующія опредѣленія уд. вѣса (значительно большая часть) были произведены съ тремя другими пикнометрами. При вычислениіи уд. вѣса изъ данныхъ, полученныхъ съ этими пикнометрами, я пользовался уже вышеприведенной точной формулой (68) и для всѣхъ этихъ пикнометровъ было возможно тщательно опредѣлены постоянныя: *въсъ пустого пикнометра въ пустотѣ* (M_1), *воздухоизмѣщаемость пикнометра* (V_0), *ѣмкость пикнометра до черты* (V_1), *ѣмкость отъ черты до пробочки* (V_2).

1) *Определение воздухоизмѣщаемости пикнометра* (V_0). Воздухоизмѣ-
щаемостью пикнометра названъ объемъ воздуха, вытѣсняемый пикнометромъ,
когда одна боковая трубочка пикнометра закрыта пробочкой съ колпачкомъ,
другая — пробочкой.

Воздухоизмѣщаемость пикнометра опредѣлялась такъ.

Въ пикнометрь наливалось воды столько, чтобы онъ тонулъ въ водѣ;
затѣмъ трубочки пикнометра закрывались пробочками и пикнометръ взвѣ-
шивался сначала въ воздухѣ, а затѣмъ на гидростатическихъ вѣсахъ въ водѣ.

Пусть

въсъ пикнометра въ воздухѣ найденъ P_1 ;

въсъ пикнометра въ водѣ найденъ P_2 ;

плотность воздуха во время взвѣшиванія въ воздухѣ была λ ;

плотность воды во время взвѣшиванія въ водѣ была d ;

Тогда воздухоизмѣщаемость пикнометра (V_0) опредѣлится изъ слѣду-
ющаго выражения:

$$V_0 = \frac{P_1 - P_2 - \frac{P_1 - P_2}{8,4} \lambda}{d - \lambda} \dots \dots \dots \quad (70)$$

2) *Определение ємкости пикнометра до черты* (V_1). Определеніе єм-
кости пикнометра до черты, ввиду особой важности этой постоянной, произ-
водилось особенно тщательно при соблюденіи всѣхъ возможныхъ предос-
тѣній. Для этой цѣли пикнометръ наполнялся водой, вносился въ тер-
мостатъ и, когда устанавливалась точно та температура, при которой произ-
водилось опредѣленіе уд. вѣса, устанавливался уровень на чертѣ. Затѣмъ
пикнометръ взвѣшивался.

Вода для наполненія пикнометра приготавлялась изъ обыкновенной
дистиллированной — перегонкой послѣдней съ марганцовокислымъ каліемъ, сна-
чала въ кисломъ, затѣмъ въ щелочномъ растворѣ¹⁾. Электропроводность

1) Harry Jones and E. Mackay. Zeitschr. phys. Chem. 22, 237. 1897.

приготовленной такимъ образомъ воды колебалась въ предѣлахъ $1,482 \times 10^{-6}$ — $2,109 \times 10^{-6}$. Прежде чѣмъ наполнять пикнометръ, вода кипятилась иѣкоторое время подъ уменьшеннымъ давлениемъ въ сосудѣ изъ іенского стекла, не разъѣдаемаго водой, кислотами и щелочами, и затѣмъ охлаждалась въ разрѣженномъ пространствѣ.

Изъ данныхъ взвѣшиванія объемъ V_1 вычислялся такъ.

Пусть взвѣшиваніемъ въ воздухѣ вѣсъ ненаполненного пикнометра найденъ P_1 . Обозначимъ плотность воздуха во время взвѣшиванія ненаполненного пикнометра λ' , воздухоизмѣщаемость пикнометра — V_0 и объемъ отъ черты до пробочки — V_2 . Тогда истинный вѣсъ (вѣсъ въ пустотѣ) ненаполненного пикнометра (M_1) выразится такъ:

$$M_1 = P_1 - \frac{P_1}{8,4} \lambda' + (V_0 - V_2) \lambda' = V_1 \lambda'.$$

Пусть взвѣшиваніемъ въ воздухѣ вѣсъ пикнометра, наполненного водой до черты, найденъ P_2 . Обозначимъ плотность воздуха во время взвѣшиванія наполненного пикнометра λ'' . Вѣсъ въ пустотѣ наполненного водой пикнометра (M_2) выразится тогда такъ:

$$M_2 = P_2 - \frac{P_2}{8,4} \lambda'' + [V_0 - V_2] \lambda''.$$

$$\text{Но } M_2 = M_1 + V_1 D_{\rho},$$

гдѣ D_{ρ} есть плотность воды при температурѣ опыта.

Слѣдовательно,

$$P_2 - \frac{P_2}{8,4} \lambda'' + [V_0 - V_2] \lambda'' = P_1 - \frac{P_1}{8,4} \lambda' + [V_0 - V_2] \lambda' - V_1 \lambda' + V_1 D_{\rho}$$

Откуда

$$V_1 = \frac{P_2 - P_1 + \frac{P_1}{8,4} \lambda' - \frac{P_2}{8,4} \lambda'' + (V_0 - V_2) (\lambda'' - \lambda')}{D_{\rho} - \lambda'} \quad (71)$$

Важно было выяснить, какъ велика была на дѣлѣ ошибка при определеніи объема V_1 . Въ тоже время выяснилось бы, въ какой мѣрѣ были допущены перечисленныя выше ошибки и каково ихъ вліяніе на точность определенія уд. вѣса.

Материаломъ для этого могутъ служить слѣдующіе пять опытовъ определенія V_1 для пикнометра № 2.

Взвѣшиваніемъ въ воздухѣ пикнометра № 2, наполненного водой до мѣтки, получены слѣдующія данные:

ТАБЛИЦА LXI.

Темпера- тура въсовъ.	Bar.	Темпер. воды пикнометра.	Въсь пикнометра въ водѣ.
18°	742,5 mm.	25,00°	45,11506
16°	744,5 "	25,05°	45,11526
18°	751,0 "	25,03°	45,11508
23°	747,0 "	24,97°	45,11587
20,3°	747,0 "	25,02°	45,11547

Данныя взвѣшиванія въ воздухѣ пикнометра № 2 ненаполненного приведены выше. Изъ этихъ данныхъ по формулѣ (71) вычисляются слѣдующія величины для V_1 :

$$\left. \begin{array}{l} 1) 20,2998 \\ 2) 20,3003 \\ 3) 20,3004 \\ 4) 20,3009 \\ 5) 20,3010 \end{array} \right\} \text{среднее } 20,30048$$

Примѣнія способъ наименьшихъ квадратовъ, найдемъ, что средняя погрѣшность каждого отдельного наблюденія есть $\pm 0,00048$, средняя погрѣшность средняго результата $\pm 0,00021$, вѣроятная погрѣшность отдельного наблюденія $\pm 0,00032$, а вѣроятная погрѣшность средняго результата $\pm 0,00014$.

Результаты эти я счелъ вполнѣ соответствующими той степени точности, съ какой я могъ производить свои взвѣшиванія. Кромѣ того, они убѣдили меня, что перечисленные выше ошибки (неточность установления уровня, пузырьки воздуха, неравномѣрность температуры и т. д.) не достигали значительной величины. Слѣдовательно, выбранная форма пикнометра, способъ наполненія пикнометра и установка уровня до мѣтки и т. д. достигали своей цѣли.

3) Определение объема отъ мѣтки до пробочки (V_2).

Измѣреніе этого объема производилось такимъ образомъ, что пикнометръ наполнялся водой цѣликомъ, закрывался пробочкой, такъ чтобы осталось воды столько, сколько можетъ помѣститься при закрытой пробочкѣ. Затѣмъ, пробочка открывалась и, при помощи пропускной бумаги, изъ пикнометра отбиралось столько жидкости, чтобы уровень остановился на мѣткѣ. Количество отобранный воды опредѣлялось по привѣсу бумаги. Опытъ повторялся не сколько разъ и бралось среднее.

4) Определение истинного въса ненаполненного пикнометра (въсъ въ пустотѣ) M_1 было описано выше. Было принято за правило при каждой новой серии определеній повторять въсъ ненаполненныхъ пикнометровъ. Такимъ образомъ, каждый пикнометръ при разныхъ условіяхъ давленія и температуры

былъ взвѣшено много разъ. Изъ ряда наблюдений вычислялось среднее. Выше было выяснено, что вѣроятная погрѣшность средняго результата была $\pm 0,000051$.

Приводимъ таблицу постоянныхъ трехъ пикнометровъ, съ которыми было сдѣлано наибольшее число опредѣленій:

Пикнометръ № 2.

Воздухоизмѣщаемость V_0 — 34,176 к. см.

Емкость до мѣтки V_1 — 20,30048 к. см.

Емкость трубочки отъ мѣтки до пробки V_2 — 0,075 к. см.

Вѣсъ въ пустотѣ — M_1 24,90710 gr.

Пикнометръ № 4.

Воздухоизмѣщаемость V_0 — 34,203 к. см.

Емкость до мѣтки V_1 — 20,67313 к. см.

Емкость трубочки отъ мѣтки до пробки V_2 — 0,0307 к. см.

Вѣсъ въ пустотѣ M_1 — 23,57870 gr.

Пикнометръ № 5.

Воздухоизмѣщаемость V_0 — 38,885 к. см.

Емкость до мѣтки V_1 — 24,41702 „ „

Емкость трубочки отъ мѣтки до пробки V_2 — 0,0307 „ „

Вѣсъ въ пустотѣ M_1 — 25,50561 gr.

Вычисление точности метода. Кромѣ опредѣленій уд. вѣса, произведенныхъ съ пикнометромъ № 1 (емкостью 10 к. см.), всѣ остальные определенія были вычислены по формулѣ:

$$S = \frac{P_2 - M_1}{V_1} + \frac{\left(V_0 - V_2 - \frac{P_2}{8,4} \right) \lambda}{V_1}, \dots \quad (72)$$

гдѣ

P_2 — вѣсъ въ воздухѣ пикнометра, наполненного до черты изслѣдуемымъ растворомъ;

M_1 — вѣсъ въ пустотѣ ненаполненного пикнометра;

V_0 , V_1 , V_2 и λ имѣютъ тоже значеніе, что и раньше.

Вліяніе погрѣшностей наблюденія на вычисляемый уд. вѣсъ отыщемъ по формулѣ:

$$F = f \frac{dX^1}{dx}, \quad \text{гдѣ} \quad (73)$$

F — погрѣшность результата;

f — погрѣшность въ опредѣленіи той или другой наблюданной величины;

x — наблюданная величина;

X — результатъ.

Въ формулу (72) входятъ слѣдующія наблюданыя величины, P_2 , M_1 , V_1 и λ , вліяніе наконечнаго результата погрѣшностей въ опредѣленіи которыхъ попытаемся вычислить.

1) Колъраушъ. Руководство къ практикѣ физическихъ измѣреній.

1. Влияние на результатъ погрѣшности при определеніи величины P_2 , т. е. при опредѣленіи вѣса наполненного жидкостью пикнометра.

Изъ ряда данныхъ, имѣющихся въ моемъ распоряженіи, для этой цѣли могутъ служить данныя взвѣшиванія пикнометра № 5 съ водой.

Чтобы исключить влияние на взвѣшиваніе случайныхъ давлений и температуры, наблюденные вѣса приведемъ къ пустотѣ и сравнимъ эти приведенные вѣса.

ТАБЛИЦА LXII.

Температура вѣсовъ.	Ваг.	Вѣсъ пикнометра съ водой въ воздухѣ	Вѣсъ пикном. съ водой въ пустотѣ	
20°	745 mm.	49,8106 gr.	49,8492	
21°	745 "	49,8102 "	49,8487	
21°	745 "	49,8105 "	49,8490	среднее 49,84883
17°	741 "	49,8099 "	49,8488	
16°	747 "	49,8091 "	49,8485	
16°	748 "	49,8094 "	49,8488	

Расчисляя эти данныя по способу наименьшихъ квадратовъ, найдемъ, что средняя вѣроятная погрѣшность отдельного наблюденія равна $\pm 0,00016$. Эту же погрѣшность примемъ для величины P_2 .

Въ величину этой погрѣшности вошли не только погрѣшности собственно взвѣшиванія, но и погрѣшности, происшедшія вслѣдствіе неточности установки уровня въ пикнометрѣ, вслѣдствіе неравномѣрности температуры жидкости, наполнявшей пикнометръ (трубочки пикнометра немного высовывались изъ термостата), вслѣдствіе улетучиванія, вслѣдствіе измѣненія емкости со временемъ и т. д. Ввиду того, что все эти источники ошибокъ суммируются при опредѣленіи величины P_2 и что погрѣшность въ величинѣ P_2 опредѣлена выше опытомъ, я не счелъ нужнымъ анализировать каждый изъ источниковъ погрѣшностей отдельно.

Итакъ, дифференцируемъ уравненіе (72) по P_2 ; получимъ

$$F_1 = \frac{0,00016}{V_1}, \quad \text{откуда}$$

для пикнометра, напр. № 2, гдѣ $V_1=20,3004$,

$$F_1=0,000008$$

для пикнометра № 5, гдѣ $V_1=24,4170$

$$F_1=0,000007.$$

2. Влияние на результатъ погрѣшности наблюденія M_1 .

Величина M_1 вычисывалась для каждого пикнометра, какъ среднее изъ цѣлаго ряда наблюденій. На стр. 121 было выяснено, что вѣроятная погрѣшность средняго вывода была $\pm 0,000046$.

Дифференцируя уравненіе (72) по M_1 , получимъ:

$$F_2 = -\frac{0,000046}{V_1}.$$

Для пикнометра № 2, для которого V_1 равно 20,3004,

$$F_2 = -0,000002.$$

3. Вліяніе на результатъ погрѣшности наблюденія V_1 .

Величина V_1 для каждого пикнометра была также опредѣлена изъ ряда наблюдений. На стр. 125 было выяснено, что вѣроятная погрѣшность средняго вывода равнялась $\pm 0,00014$.

Дифференцируя уравненіе (72) по V_1 и не принимая во вниманіе второго члена уравненія (72) получимъ:

$$F_3 = -0,00014 \frac{P_2 - M_1}{V_1^2}$$

Уд. вѣса измѣренныхъ мною жидкостей колебались въ предѣлахъ 0,7—2,0. Для одного крайняго случая вліяніе погрѣшностей въ опредѣленіи V_1 на конечный результатъ, такимъ образомъ, будеть:

$$F'_3 = -0,0000032$$

Для другого:

$$F''_3 = -0,000014$$

4. Вліяніе на результатъ погрѣшности въ опредѣленіи λ .

Величина λ вычисывалась мною изъ данныхъ температуры и давленія въ томъ предположеніи, что воздухъ наполовину былъ насыщенъ водяными парами. Насамомъ дѣлъ этого не было; слѣдовательно, при такомъ разсчетѣ допускалась ошибка. Приблизительную оцѣнку величины допущенной погрѣшности произведемъ на основаніи слѣдующихъ данныхъ. При темп. 20° и барометрическомъ давленіи 750 mm. вѣсь одного кубического сантиметра сухого воздуха равенъ 0,001189 gr. При той же темп. и томъ же давленіи одинъ куб. сант. насыщенного на половину водяными парами воздуха вѣситъ 0,001183 gr. Такъ какъ, принимая, что воздухъ наполовину насыщенъ водяными парами, я никогда не могъ сдѣлать ошибки въ содержаніи водяныхъ паровъ даже на 25%, то величину погрѣшности въ опредѣленіи величины λ , я считаю не болѣе $\pm 0,000002$.

$$\text{Въ уравненіи (72) } \lambda \text{ множится на членъ } \frac{V_0 - V_2 - \frac{P_2}{8,4}}{V_1}.$$

Изъ приведенныхъ выше постоянныхъ моихъ пикнометровъ видно, что величина этого числа колеблется въ предѣлахъ 1,5—1,7; слѣдовательно, погрѣшность въ результатѣ, вслѣдствіе погрѣшности въ опредѣленіи λ , выражается:

$$F_4 = \pm 0,000003.$$

Точность, съ которой были измѣрены уд. вѣса На основаніи приведенныхъ выше чиселъ находимъ, что въ нормальныхъ случаяхъ, т. е. при отсутствіи случайныхъ ошибокъ и при тщательной и аккуратной работѣ, ошибки метода, въ наиболѣе невыгодномъ случаѣ, для наиболѣе легкой изъ изслѣдованныхъ жидкостей, должны были бы быть $F_1 + F_2 + F_3 + F_4 = \pm 0,000016$; для наиболѣе тяжелой $-F_1 + F_2 + F''_3 + F_4 = \pm 0,000027$; вѣроятная же

ошибка для самой легкой изъ исследованныхъ жидкостей должна была бы быть $\pm \sqrt{F_1^2 + F_2^2 + F_3^2 + F_4^2} = \pm 0,0000092$, для самой тяжелой—
 $\pm \sqrt{F_1^2 + F_2^2 + F_3^2 + F_4^2} = \pm 0,000016$.

Въ дѣйствительности, вслѣдствіе летучести жидкостей, вслѣдствіе массы мелочныхъ предсторожностей, за выполненіемъ которыхъ наблюдатель уставалъ слѣдить, вслѣдствіе невозможности держать строго постоянной температуру, вслѣдствіе измѣненія емкости пикнометровъ во времени, вслѣдствіе изнашиванія самихъ пикнометровъ, наконецъ, вслѣдствіе случайностей въ работѣ, дѣйствительная погрѣшность была несомнѣнно больше вычисленной. Во всякомъ случаѣ, какъ это можно вывести изъ сличенія многихъ, имѣющихся у меня параллельныхъ опредѣленій, она никогда не превосходила вычисленной погрѣшности въ три раза.

Напр., съ пикнометромъ № 2 для эфира былъ найденъ уд. вѣсъ $S_{\frac{25}{4}} = 0,708122$, съ пикнометромъ № 4 уд. вѣсъ того же эфира былъ найденъ $S_{\frac{25}{4}} = 0,708113$. Уд. вѣсъ бензола съ пикнометромъ № 2 былъ найденъ: $S_{\frac{25}{4}} = 0,873531$, для того же бензола съ пикнометромъ № 5 уд. вѣсъ былъ найденъ $S_{\frac{25}{4}} = 0,873502$.

6 мѣсяцевъ раньше для бензола другого приготовленія уд. вѣсъ найденъ:
 $S_{\frac{25}{4}} = 0,873562$.

Уд. вѣса, опредѣленные маленькимъ пикнометромъ, при которомъ поправки дѣлались по упрощенной формулѣ, конечно, содержали большую погрѣшность. О величинѣ этой погрѣшности позволять сдѣлать приблизительное сужденіе слѣдующія данныя опредѣленія уд. вѣса эфира при 15° . Данные эти относятся къ эфиру различного приготовленія, и получены за періодъ времени въ два года.

Уд. вѣсъ эфира при $\frac{15}{4}$. Разница отъ средняго результата.

1) 0,71951		— 0,00005
2) 0,71955		— 0,00006
3) 0,71972		+ 0,00016
4) 0,71962		+ 0,00006
5) 0,71947	среднее 0,71956	— 0,00009
6) 0,71948		— 0,00008
7) 0,71931		— 0,00025
8) 0,71952		— 0,00004
9) 0,71949		— 0,00007

Приготовленіе растворовъ и опредѣленіе ихъ концентраціи. При приготовленіи растворовъ были поставлены двѣ задачи: 1) освободить по возможности растворы отъ растворенныхъ въ нихъ газообразныхъ тѣлъ; 2) определить возможно точнѣе концентрацію растворовъ.

1) Для выполнения первой задачи, растворъ (въ томъ случаѣ, если растворенное тѣло было не летуче) или каждая изъ смѣшивающихся жидкостей отдельно (если онѣ обѣ были летучи) кипятились подъ обыкновеннымъ или подъ уменьшеннымъ давленіемъ.

Кипяченіе производилось въ колбочкахъ съ короткой шейкой, въ родѣ фляконовъ Реньо для определенія уд. вѣса, емкостью между 75—100 к. см. Къ шейкѣ колбочки одновременно были пришлифованы: обыкновенная стеклянная трубочка и длинная стеклянная трубка, предназначенная служить холодильникомъ. Въ случаѣ нужды на трубку надѣвалась муфта отъ холодильника Либиха. Для кипяченія подъ уменьшеннымъ давленіемъ составлялся специальный приборъ.

По окончанію кипяченія трубка—холодильникъ отнималась отъ колбочки, колбочка закрывалась пришлифованной стеклянной пробкой и оставлялась стоять для охлажденія до температуры вѣсовъ. По охлажденіи содержимаго колбочки, вслѣдствіе того, что воздухъ былъ вытѣсненъ изъ колбочки парами кипѣвшей жидкости, въ колбочки давленіе всегда было меньше атмосферного и, вслѣдствіе давленія наружного воздуха на поверхность пробки, часто было очень трудно открыть пробку. Для избѣжанія этого неудобства пробка, закрывающая колбочку, дѣлалась полою, и въ стѣнкѣ пробки, также какъ и въ стѣнкѣ шейки колбочки, было сдѣлано по отверстію. Поворотить пробку такъ, чтобы оба отверстія совпали и, слѣдовательно, привести внутреннее пространство колбочки въ сообщеніе съ наружнымъ воздухомъ было не трудно, даже и въ томъ случаѣ, если внутри колбочки было сильное разрѣженіе.

2) Взвѣшиваніе растворителя всегда производилось въ томъ же сосудѣ, въ которомъ производилось и кипяченіе. Твердая тѣла взвѣшивались въ длинныхъ стеклянныхъ трубочкахъ, закрытыхъ стеклянными пришлифованными пробочками. Жидкости взвѣшивались въ пипеткахъ, закрытыхъ съ обоихъ концовъ пришлифованными стеклянными пробочками. Въ обоихъ случаяхъ вѣсъ опредѣлялся по разности двухъ взвѣшиваний.

Въ томъ случаѣ, если растворенное тѣло было нелетуче, растворъ приготавлялся такъ: отвѣщенное количество предназначенаго къ растворенію тѣла помѣщалось въ колбочку, и туда приливалось столько растворителя, чтобы болѣе чѣмъ на $\frac{3}{4}$ наполнить колбочку; растворъ нѣкоторое время кипятился, затѣмъ закрытый герметически охлаждался до температуры вѣсовъ; наконецъ, взвѣшивался.

Въ томъ случаѣ, когда растворенное тѣло было летуче, оно кипятилось и охлаждалось въ закрытомъ пространствѣ такъ, какъ это было описано выше. По охлажденіи, отбиралась необходимая часть при помощи пипетки въ родѣ пикнометра Оствальда, закрывающейся пришлифованными пробочками, взвѣшивалась вмѣстѣ съ пипеткой и переносилась въ растворитель, предварительно также прокипяченный и взвѣшенный. Взвѣшиваніе опорожненной пипетки давало вѣсъ части, взятой для растворенія. Всѣ взвѣшиванія производились на обыкновенныхъ аналитическихъ вѣсахъ. Небольшія навѣски (вообще до 50 gr.) проводились съ обычной точностью, т. е. до десятыхъ долей миллиграмма. Навѣски растворителя (50—100 gr.) производились съ точностью 1—2 mgr. Всегда производились поправки на потерю вѣса въ воздухѣ. Такъ какъ уд. вѣсъ раствора опредѣлялся тотчасъ же, то была полная возможность ввести эти поправки по известной формулѣ:

$$\frac{K}{1000} = 0,0012 \left(\frac{1}{S} - \frac{1}{8,4} \right)^1), \quad (74)$$

1) Колъраушъ Руководство къ практикѣ физическихъ измѣреній.

гдѣ

S есть плотность взвѣшиваемаго тѣла,

8,4—плотность латунныхъ разновѣсокъ,

0,0012—средній вѣсъ одного куб. сант. воздуха при обычныхъ условіяхъ давленія и температуры.

Концентрація растворовъ выражалась содержаніемъ растворенаго тѣла (вообще тѣла B) въ 100 вѣс. частяхъ раствора.

Если навѣску первого компонента смѣси обозначимъ A , то содержаніе второго компонента въ смѣси (π) выразится по формулѣ:

$$\pi = \frac{B \times 100}{A + B}. \quad (75)$$

Формула (75) даетъ материалъ, чтобы заключить о точности, съ какой была опредѣлена концентрація растворовъ.

Положимъ, что навѣски компонента A были опредѣлены съ точностью $\pm 0,005$ gr.

Дифференцируя уравненіе (75), согласно формулѣ стр. 126, по A , получимъ:

$$F_1 = -0,005 \times \frac{B \times 100}{(A + B)^2}$$

Для случая, когда B равно 25 gr., а A равно 75 gr. погрѣшность въ опредѣлениі концентраціи ($\pi\%$), вслѣдствіе погрѣшности въ вѣсѣ A , будетъ:

$$F_1 = -0,00125$$

Ошибка въ опредѣлениі величины B была, положимъ, $\pm 0,0005$ gr. Дифференцируя уравненіе (75) по B , получимъ:

$$F_2 = 0,0005 \times \frac{100}{A + B}$$

Для случая, когда B равно 25 gr., а A равно 75 gr., погрѣшность въ опредѣлениі концентраціи ($\pi\%$), вслѣдствіе погрѣшности въ взвѣшиваніи тѣла B , будетъ:

$$F_2 = 0,0005.$$

Жидкости, смѣшивающіяся другъ съ другомъ во всѣхъ отношеніяхъ.

1. Эфиръ и анилинъ.

Эфиръ, который я употреблялъ въ своихъ опытахъ опредѣленій уд. вѣса и упругости пара растворовъ, приготавлялся всегда слѣдующимъ образомъ.

Препаратъ Kahlbaum'a *Ather über Natrium destill.* взбалтывался, обыкновенно три раза, въ раздѣлительной воронкѣ съ равнымъ объемомъ воды— для удаленія слѣдовъ спирта; стоялъ затѣмъ сутки надъ CaCl_2 , для удаленія воды и затѣмъ отгонялся съ термометромъ и дефлегмататоромъ; отогнанный почти сухой эфиръ настивался еще сутки съ металл. натріемъ и окончательно фракціонировался надъ натріемъ же съ составнымъ дефлегмататоромъ Лебеля, содержащимъ 9 шаровъ.

Приготовленный вышеописаннымъ способомъ эфиръ перегонялся почти цѣликомъ въ предѣлахъ $0,1^{\circ}$. Для опытовъ собиралась фракція, кипѣвшая въ предѣлахъ еще болѣе узкихъ.

Напр., одинъ опытъ приготовленія эфира далъ эфиръ, перегнавшійся (около литра) при $34,305^{\circ}$ — $34,310^{\circ}$ при 756,3 mm. давленія; другой опытъ далъ эфиръ, перегнавшійся при $33,725^{\circ}$ — $33,737^{\circ}$ при 741,5 mm. давленія и т. д. ¹⁾.

Удѣльный вѣсъ этого эфира при 15° , какъ среднее изъ 9 опредѣленій, былъ найденъ (см. стр. 129) **0,71956**.

Погрѣшность этого средняго вывода была $\pm 0,00004$. ²⁾

Анилинъ приготавлялся изъ препарата Kahlbaum'a: *Anilin aus sulfat.* Высушенный твердымъ юдкимъ кали, этотъ анилинъ былъ перегнанъ, при чёмъ почти весь перешелъ въ предѣлахъ $182,4^{\circ}$ — $182,6^{\circ}$ при давленіи 735,4 mm. при 0° . ³⁾ Для опытовъ была употреблена фракція, перегнавшаяся въ предѣлахъ $0,1^{\circ}$.

Удѣльный вѣсъ этого анилина при 15° былъ найденъ, какъ среднее изъ двухъ очень согласныхъ другъ съ другомъ опредѣленій, **1,02564**.

Опредѣленія удѣльныхъ вѣсовъ смѣсей эфира и анилина сдѣланы при 15° , пикнометромъ въ 10 к. см.

¹⁾) Температура, какъ въ данномъ, такъ и во всѣхъ другихъ случаяхъ перегонки, наблюдалась всегда при помощи укороченныхъ термометровъ, раздѣленныхъ на $0,1^{\circ}$ или $0,2^{\circ}$, при чёмъ столбикъ ртути всегда находился въ парахъ. Отчетъ показаній термометра производился всегда съ помощью зритѣльной трубы или лупы, такъ что десятые доли градуса отсчитывались вполнѣ точно. Доказательствомъ чистоты жидкости служилъ переходъ ея при перегонкѣ въ узкихъ предѣлахъ температуры.

²⁾) Въ литературѣ для уд. вѣса эфира при 15° находимъ слѣдующія числа: 0,72008 (Perkin) и 0,71908 (Squib).

³⁾) Термометръ не былъ сравненъ съ норм.

ТАБЛИЦА LXIII.

Удѣльные вѣса смѣсей эфира и анилина при 15°.

π^0 содержаніе $C_6H_5.NH_2$ въ 100 в. ч. смѣси.	$S \frac{15^0}{40}$ уд. вѣсъ при 15^0 .
0	0,71956
1,54	0,7239
2,59	0,7267
12,46	0,7556
17,25	0,7698
24,86	0,7921
52,75	0,8752
72,64	0,9368
92,07	0,9991
98,78	1,0216
100	1,02564

2. Эфиръ и нитробензолъ.

Нитробензолъ былъ приготовленъ изъ препарата Kahlbaum'a *Nitrobenzol aus Benzol. cryst.* Препарать Кальбаума подвергнутъ троекратному вымѣраживанію, затѣмъ перегнанъ. Перешелъ въ предѣлахъ 0,1°.

Удѣльный вѣсъ этого нитробензола при 15°, какъ среднее изъ двухъ близко сошедшихся одно съ другимъ опредѣлений, былъ найденъ: **1,20851**.

Уд. вѣса смѣсей эфира и нитробензола были измѣрены при 15° пикнометромъ въ 10 к. см.

Таблица LXIV.

Удъльные вѣса смѣсей эфира и нитробензола при 15°.

$\pi^{10}/_0$ содержаніе $C_6H_5NO_2$ въ 100 в. частяхъ смѣси.	$S \frac{15^{\circ}}{4^{\circ}}$ уд. вѣсъ при 15° .
0	0,71956
1,72	0,7254
9,70	0,7536
17,06	0,7808
22,33	0,8014
25,14	0,8099
49,82	0,9191
69,13	1,0181
74,12	1,0455
90,75	1,1460
98,86	1,2006
100,00	1,20851

3. Бензолъ и бромистый этиленъ.

Бензолъ, употреблявшійся мною для опытовъ опредѣленія уд. вѣсовъ растворовъ, приготавлялся изъ препаратовъ Kahlbaum'a: 1) *Benzol Thiophenfrei*, 2) *Benzol aus anilinsulfat*, 3) *Benzol cryst.* Всѣ эти препараты подвергались вымораживанію до тѣхъ поръ, пока температура замерзанія становилась неизмѣнной, затѣмъ перегонялись надъ металлич. натріемъ. Полученный изъ этихъ препаратовъ бензолъ почти весь переходилъ въ предѣлахъ 0,4° (для опытовъ употреблялись фракціи, переходившія въ болѣе узкихъ предѣлахъ). Физическія постоянныя его были таковы. Температура замерзанія, опредѣленная въ аппаратѣ Бекмана, лежала близко 5,5°. Температура кипѣнія, напр., одной порціи бензола, была 79,62° — 79,80° при давленіи 745,2 mm. при 0°.

Опредѣленія уд. вѣса, при 25°, произведенныя въ разное время разными пикнометрами, съ порціями бензола различного приготовленія, дали слѣдующіе результаты:

1) 0,87388	Порція I-го приготовлення	среднее 0,87374.	
2) 0,87388			
3) 0,87380	Порція II-го приготовлення		
4) 0,87381			
5) 0,87376	Порція III-го приготовлення		
6) 0,87375			
7) 0,87353	Порція IV-го приготовлення.		
8) 0,87350			

Погрѣшность этого средняго вывода, высчитанная съ помощью метода наименьшихъ квадратовъ есть $\pm 0,00008$.

Въ литературѣ находимъ слѣдующія данныя для уд. вѣса бензола при 25° : 0,87417 (Adrienz), 0,872627 (Pisoti и Paterno), 0,8707 (Janowsky), 0,87255 (Lachovicz). Несогласіе между данными различныхъ авторовъ, а также сравнительно слишкомъ большая погрѣшность моего средняго вывода обусловливаются тѣмъ, что бензолъ растворяетъ воздухъ, который можетъ быть удаленъ лишь съ большимъ трудомъ и который обусловливаетъ сравнительно большія разницы въ удѣльномъ вѣсѣ порцій бензола различнаго приготовленія.

Бромистый этиленъ былъ полученъ мною лично изъ этилена и брома. Онъ былъ много разъ перекристаллизованъ, наконецъ, перегнанъ.

Уд. вѣсъ этого бромистаго этилена при 25° , какъ среднее изъ трехъ опредѣленій, былъ найденъ: **2,16714**.

Уд. вѣса смѣсей бензола съ бромистымъ этиленомъ опредѣлены при 25° , при помощи пикнометра въ 10 к. см.

ТАБЛИЦА LXV.

Уд. вѣса смѣсей бензола и бромистаго этилена.

$\pi\%$ содержаніе $C_2H_4Br_2$ въ 100 вѣс. частяхъ смѣси.	$S \frac{25^{\circ}}{4^{\circ}}$ уд. вѣсъ при 25° .
0	0,87374
0,982	0,8787
4,77	0,8989
8,02	0,9170
8,33	0,9188
19,51	0,9866
29,51	1,0586
35,39	1,1055
36,81	1,1176
47,23	1,2141
56,63	1,3165
69,56	1,4256
81,70	1,7022
88,99	1,8609
93,93	2,1346
100	2,16714

4. Бензолъ и хлороформъ.

Хлороформъ, употребленный мною для приготовления смѣсей съ бензоломъ, представлялъ собою обыкновенный препаратъ Kahlbaum'a. Предварительно онъ четыре раза взвалтывался съ равнымъ объемомъ воды, затѣмъ сушился хлористымъ кальциемъ, наконецъ, перегонялся съ дефлегматоромъ. Переходилъ онъ въ узкихъ предѣлахъ температуры. Въ работу бралась фракція, переходившая въ предѣлахъ $0,1^{\circ}$.

Уд. вѣсъ этого хлороформа, какъ среднее изъ 5-ти очень согласныхъ другъ съ другомъ опредѣленій, былъ найденъ **1,4797**.

Впослѣдствіи оказалось, однако, что хлороформъ, приготовленный такимъ образомъ изъ обыкновенного препарата Кальбаума, содержалъ какую то примѣсь, такъ какъ при раствореніи въ немъ іода черезъ нѣкоторое время получался бѣлый осадокъ. Поэтому, для дальнѣйшихъ работъ (растворы іода въ хлороформѣ) употреблялся препаратъ хлороформа, приготовленный изъ хлорала.

Уд. вѣса были опредѣлены съ помощью пикнометра въ 10 к. см.

Таблица LXVI.

Уд. вѣса смѣсей бензола и хлороформа.

$\pi\%$ содержаніе $CHCl_3$ въ 100 вѣс. частяхъ смѣси.	$S \frac{250}{40}$ уд. вѣсъ при 25° .
0	0,87374
1,45	0,8789
7,07	0,8995
12,35	0,9198
20,31	0,9511
43,11	1,0595
61,60	1,1664
79,06	1,2899
88,65	1,3706
94,85	1,4277
98,04	1,4596
98,90	1,4682
100	1,4797

5. Бензолъ и хлорбензолъ.

Хлорбензолъ представлялъ собою препаратъ Kahlbaum'a, который былъ промытъ водой, высушенъ хлористымъ кальциемъ и перегнанъ. Главная масса этого хлорбензола перешла въ предѣлахъ 131,2°—131,4°. ¹⁾

Уд. вѣсъ этого хлорбензола при 25°, какъ среднее изъ трехъ очень согласныхъ другъ съ другомъ опредѣленій, былъ найденъ 1,10100.

Уд. вѣса были опредѣлены большими пикнометрами, при чмъ были сдѣланы всѣ поправки.

ТАБЛИЦА LXVII.

Уд. вѣса смѣсей бензола съ хлорбензоломъ.

$\pi\%$ содержание C_6H_5Cl въ 100 вѣс. частяхъ смѣси.	$S \frac{25^{\circ}}{4^{\circ}}$ уд. вѣса при 25°.
0	0,87374
2,33	0,87794
4,90	0,88257
7,98	0,88826
24,12	0,91937
29,67	0,92831
36,83	0,94527
47,36	0,96811
60,48	0,99800
70,86	1,02310
79,99	1,04626
89,02	1,07019
95,22	1,08729
98,66	1,09703
100	1,10100

6. Бензолъ и бромбензолъ.

Бромбензолъ представлялъ собою препаратъ Kahlbaum'a, который былъ промытъ водой, высушенъ хлористымъ кальциемъ и затѣмъ перегнанъ. Онъ перешелъ почти весь въ предѣлахъ 154,6°—154,8° ²⁾.

¹⁾ Термометръ не былъ вывѣренъ.

²⁾ Термометръ не былъ вывѣренъ.

Уд. вѣсъ этого бромбензола при 25° былъ найденъ, какъ среднее изъ двухъ хорошо сходившихся другъ съ другомъ опредѣленій, **I,48682.**

Уд. вѣса смѣсей были опредѣлены большими пикнометрами, при чмъ были сдѣланы всѣ поправки. Уд. вѣсъ для каждой концентраціи былъ опредѣленъ *дважды разными пикнометрами*, такъ что въ нижеслѣдующей таблицѣ *уд. вѣса суть среднія изъ двухъ* всегда хорошо сходившихся другъ съ другомъ опредѣленій.

Таблица LXVIII.

$\pi^{0/0}$ содержаніе C_6H_5Br въ 100 вѣс. частяхъ смѣси.	$S \frac{25^{\circ}}{4^{\circ}}$ уд. вѣсъ при 25° .
0	0,87374
1,53	0,87930
4,29	0,88957
12,98	0,92322
18,32	0,94519
30,37	0,99890
41,09	1,05191
54,56	1,12034
63,70	1,18510
79,44	1,29936
88,95	1,38047
95,22	1,43865
99,01	1,47701
100	1,48682

7. Бензолъ и уксусная кислота.

Матеріаломъ для полученія препарата *уксусной кислоты* служила кислота Kahlbaum'a *Eisessig* $98\% - 99\%$. Было взято болѣе 10 килограммовъ этой кислоты и подвергнуто фракціонированному вымораживанію. Послѣ восьми послѣдовательныхъ вымораживаній была, наконецъ, получена кислота, температура плавленія которой, опредѣленная въ приборѣ Бекмана, была $16,55^{\circ}$. Для совершенно безводной кислоты въ литературѣ находимъ слѣдующія температуры плавленія: $16,57^{\circ}$ (*Rudorf*), $16,55^{\circ}$ (*Petersson*), $17,5^{\circ}$ (*Sanstadt*).

Впослѣдствіи, когда уже были произведены всѣ опредѣленія уд. вѣса смѣсей и растворовъ съ уксусной кислотой, было обращено вниманіе на то, что въ этой кислотѣ содержатся, какъ примѣсь, высшіе гомологи уксусной кислоты. Для меня остается не выясненнымъ, удалось ли ихъ удалить при вышеописанной обработкѣ.

Опредѣленія уд. вѣса этой уксусной кислоты при 25° , произведенныя въ различное время и различными пикнометрами, дали слѣдующіе результаты:

1) 1,04368	
2) 1,04367	
3) 1,04391	
4) 1,04379	
5) 1,04370	среднее 1,04375

Уд. вѣса смѣсей бензола съ уксусной к-той были опредѣлены съ помощью большихъ пикнометровъ, при чемъ были сдѣланы всѣ поправки. Уд. вѣсъ для каждой концентраціи былъ опредѣленъ дважды разными пикнометрами, такъ что въ нижеслѣдующей таблицѣ каждое число для уд. вѣса есть среднее изъ двухъ всегда хорошо сходившихся другъ съ другомъ опредѣленій.

При сохраненіи уксусной к-ты и при наполненіи пикнометровъ были приняты всѣ мѣры предосторожности противъ поглощенія влаги.

ТАБЛИЦА LXIX.

Удѣльные вѣсы смѣсей бензола съ уксусной кислотой.

$\pi\%$ содержаніе CH_3COOH въ 100 вѣс. частяхъ смѣси.	$S \frac{25^{\circ}}{4^{\circ}}$ уд. вѣсъ при 25о.
0	0,87374
2,04	0,87577
6,62	0,88101
10,62	0,88553
19,57	0,89634
30,76	0,91110
39,15	0,92317
56,31	0,95071
56,75	0,95144
80,06	0,99627
87,64	1,01320
95,95	1,03323
98,94	1,04091
100	1,04375

8. Четыреххлористый углеродъ и анилинъ¹⁾.

Четыреххлористый углеродъ приготавлялся изъ препарата Kahlbaum'a. Препарата Кальбаума промывался водой, высушивался хлористымъ кальциемъ и перегонялся съ дефлегматоромъ. Приготовленный такимъ образомъ, четыреххлористый углеродъ перешелъ въ главной массѣ при 75,7°—76,8° при 737,9 mm.; для опытовъ была взята часть, переходившая въ предѣлахъ 0,1°. Уд. вѣсъ при 25° этого четыреххлористаго углерода, какъ среднее изъ трехъ опредѣленій, былъ найденъ **1,58448**.

Уд. вѣсъ *анилина* при 25°, какъ среднее изъ четырехъ прекрасно согласовавшихся другъ съ другомъ опредѣленій, былъ найденъ **1,01694**.

Удѣльные вѣса смѣсей четыреххлористаго углерода и анилина были опредѣлены большими пикнометрами, при чемъ были сдѣланы всѣ поправки.

ТАБЛИЦА LXX.

Уд. вѣса смѣсей четыреххлористаго углерода и анилина.

π°/\circ содержаніе $C_6H_5.NH_2$ въ 100 в. ч. смѣси.	$S \frac{25^{\circ}}{4^{\circ}}$ уд. вѣсъ при 25°.
0	1,58448
1,48	1,57176
5,80	1,53587
11,57	1,49073
20,24	1,42727
31,25	1,35339
37,46	1,31486
51,37	1,23535
56,46	1,20841
68,72	1,14789
83,29	1,08315
88,91	1,05999
94,52	1,03764
98,96	1,02074
100	1,01694.

1) Было сдѣлано наблюденіе, что при стояніи смѣси анилина и четыреххлористаго углерода *на свѣту*, вся масса закристаллизовывается. Изъ этой массы былъ выдѣленъ и доказанъ анализомъ хлористоводородный анилинъ, кромѣ того, другое вещество, повидимому, органическое основаніе, ближе не изслѣдованное. Реакція, однако, идетъ медленно и есть основаніе думать, что за время, необходимое для приготовленія смѣси и опредѣленія ея уд. вѣса, она не пошла чувствительно далеко. За это говорить стройность въ измѣненіи уд. вѣса смѣси съ составомъ.

Растворы юда въ органическихъ растворителяхъ¹⁾.

Препараторомъ юда служилъ *Jod bis resublimatum Merck'a* (garantirt reine Reagentien). Титрованіе $1/10$ норм. раствор. As_2O_3 различныхъ образцовъ этого хорошо высушенаго препарата дало слѣдующіе результаты:

Взято юда:

1) 0,2533	0,2536
2) 0,2836	0,2841
3) 0,3955	0,3956
4) 0,3481	0,3487
5) 0,3374	0,3385

Найдено юда титрованіемъ:

Эти результаты я счелъ удовлетворительными и, такъ какъ, кроме того, качественные реакціи на примѣсь хлора и ціана дали также отрицательные результаты, то я ограничился только сушеніемъ продажнаго препарата, не подвергая его дальнѣйшей очисткѣ.

9. Растворы юда въ бензолѣ.

Уд. вѣса были опредѣлены большими пикнометрами, при чмъ были сделаны всѣ поправки.

ТАБЛИЦА LXXI.

Уд. вѣса растворовъ юда въ бензолѣ.

$\pi^{\circ}/_{\circ}$ содержаніе юда въ 100 в. ч. раствора.	$S \frac{25^{\circ}}{4^{\circ}}$ уд. вѣсъ при 25° .
0	0,87374
0,55	0,87698
0,87	0,87962
1,18	0,88028
2,27	0,88933
4,05	0,90222
6,02	0,91668
8,34	0,93452
9,40	0,94298
13,68	0,97811
насыщенные	растворы.

1) Растворы № 9—15 были опредѣлены мною совмѣстно съ В. П. Яворскимъ, № 16—17—совмѣстно со студ. Цельнеромъ.

10. Растворы юда въ нитробензолѣ.

Нитробензолъ былъ приготовленъ изъ препарата Kahlbaum'a и очищенъ, какъ выше описано (стр. 133). Уд. вѣсъ этого нитробензола при 25°, какъ среднее изъ двухъ опредѣлений, былъ найденъ **1,19908**.

Уд. вѣса были опредѣлены при помощи большихъ пикнометровъ, при чмъ были сдѣланы всѣ поправки.

Таблица LXXII.

Уд. вѣса растворовъ юда въ нитробензолѣ.

$\pi^{\circ}/_{\text{o}}$ содержание юда въ 100 в. ч. раствора.	$S \frac{25^{\circ}}{4^{\circ}}$ уд. вѣсъ при 25°.
0	1,19908
0,49	1,20233
0,93	1,20575
1,87	1,21368
2,58	1,21963
3,46	1,22716
4,90	1,23935
насыщенные	растворы

11. Растворы юда въ анилине.

Для удаленія могущихъ быть въ растворѣ газовъ, растворы юда въ анилине некоторое время нагревались въ разрѣженномъ пространствѣ. Когда были закончены опредѣлениа уд. вѣсовъ, было замѣчено, что при разбавленіи эфиромъ этихъ растворовъ выдѣляется желтый осадокъ. При ближайшемъ изслѣдованіи оказалось, что этотъ осадокъ есть юдистоводородный анилинъ. Значитъ, въ растворахъ юда въ анилине происходитъ реакція замѣщенія водорода на юдъ съ образованіемъ юдистоводородной кислоты. Выясненіе того, какъ далеко зашла эта реакція и какое она имѣла вліяніе на уд. вѣса растворовъ, я оставилъ на будущее время. Здѣсь же пока привожу тѣ числа, которыя были непосредственно получены.

ТАБЛИЦА LXXIII.

Уд. вѣса растворовъ іода въ анилинѣ.

$\pi^{\circ}/\%$ содержаніе іода въ 100 в. ч. раствора.	$S \frac{25^{\circ}}{4^{\circ}}$ уд. вѣсь при 25° .
0	1,01694
0,47	1,02105
2,45	1,03878
3,87	1,05172
7,15	1,08213

12. Растворы іода въ хлороформѣ.

Такъ какъ было замѣчено, что хлороформъ, приготовленный изъ обыкновенного препарата Кальбаума, даль при раствореніи въ немъ іода осадокъ, то на этотъ разъ хлороформъ былъ полученъ изъ препарата Merck'a *Chloroform aus Chloral*. Онъ былъ хорошо промытъ водой, высушенъ при помоши хлористаго кальція, наконецъ, перегнанъ. Почти весь перешелъ въ предѣлахъ $60,4^{\circ}$ — $60,6^{\circ}$, при 741,5 mm. давленія. При раствореніи въ немъ іода никакого осадка не образовалось. Уд. вѣсь этого хлороформа при 25° былъ найденъ **1,47896**.

Уд. вѣса были опредѣлены при помоши большихъ пикнометровъ, при чемъ были сдѣланы всѣ поправки.

ТАБЛИЦА LXXIV.

Уд. вѣса растворовъ іода въ хлороформѣ.

$\pi^{\circ}/\%$ содержаніе іода въ 100 в. ч. раствора.	$S \frac{25^{\circ}}{4^{\circ}}$ уд. вѣсь при 25° .
0	1,47896
0,782	1,48654
1,75	1,49536
2,79	1,50503

13. Растворы юда въ четыреххлористомъ углеродѣ.

Четыреххлористый углеродъ былъ приготовленъ, какъ описано выше стр. 140.

Уд. вѣса растворовъ были опредѣлены при помощи большихъ пикнометровъ, при чемъ всѣ поправки были сдѣланы.

Т а б л и ц а LXXXV.

Уд. вѣса растворовъ юда въ четыреххлористомъ углеродѣ.

$\pi^{\circ}/_{\circ}$ содержаніе юда въ 100 в. ч. смѣси.	$S \frac{25^{\circ}}{4^{\circ}}$ уд. вѣсь при 25° .
0	1,58448
0,218	1,58655
0,488	1,58916
0,508	1,58903
0,939	1,59331
1,438	1,59782
2,719	1,59859

14. Растворы юда въ бромистомъ этиленѣ.

Бромистый этиленъ былъ приготовленъ мною лично изъ этилена и брома. Очищенный вымораживаніемъ онъ былъ перегнанъ, при чемъ почти весь перешелъ при 129° — $129,1^{\circ}$ при 737 mm. давленія.

Уд. вѣсь его при 25° , какъ среднее изъ трехъ хорошо сходившихся другъ съ другомъ опредѣленій, былъ найденъ **2,16714**.

Уд. вѣса были опредѣлены большими пикнометрами, при чемъ были сдѣланы всѣ поправки.

Т а б л и ц а LXXXVI.

Уд. вѣса растворовъ юда въ бромистомъ этиленѣ.

$\pi^{\circ}/_{\circ}$ содержаніе юда въ 100 в. ч. раствора.	$S \frac{25^{\circ}}{4^{\circ}}$ уд. вѣсь при 25° .
0	2,16714
0,907	2,17616
1,816	2,18546

15. Растворы юда въ уксусной кислотѣ.

Уксусная к-та была приготовлена какъ описано выше.

Уд. вѣса растворовъ были опредѣлены съ помощью большихъ пикнометровъ, при чмъ были сдѣланы всѣ поправки.

Таблица LXXVII.

Уд. вѣса растворовъ юда въ уксусной к-тѣ.

π°/\circ содержаніе юда въ 100 в. ч. раствора.	$S \frac{25^{\circ}}{4^{\circ}}$ уд. вѣсь при 25° .
0	1,04375
0,61	1,04737
0,91	1,05052
1,35	1,05388
1,94	1,05829
2,45	1,06222
2,54	1,06294

16. Растворы юда въ эфирѣ.

Эфиръ былъ приготовленъ, какъ описано выше. Уд. вѣсь этого эфира при 25° , какъ среднее изъ двухъ опредѣленій, былъ найденъ **0,70812**.

Уд. вѣса были опредѣлены большими пикнометрами, при чмъ были сдѣланы всѣ поправки. Для каждой концентраціи уд. вѣсь былъ опредѣленъ дважды разными пикнометрами, такъ что всѣ числа, приведенные въ нижеслѣдующей таблицѣ, представляютъ среднее изъ двухъ, всегда хорошо сходившихся другъ съ другомъ опредѣленій.

Таблица LXXVIII.

Уд. вѣса растворовъ юда въ эфирѣ.

π°/\circ содерж. юда въ 100 в. ч. раствора.	$S \frac{25^{\circ}}{4^{\circ}}$ уд. вѣсь при 25° .
0	0,70812
0,7	0,71217
1,83	0,71988
3,10	0,72757
3,65	0,73090
4,82	0,73848
4,91	0,73912
6,13	0,74733
7,37	0,75504
8,03	0,76184

17. Растворы юда въ сѣроуглеродѣ.

Сѣроуглеродѣ былъ приготовленъ изъ препарата Кальбаума. Препарать Кальбаума былъ взболтанъ нѣсколько разъ со ртутью, стоялъ затѣмъ нѣкоторое время надъ сулемой, наконецъ, былъ перегнанъ съ дефлегматоромъ. Почти весь онъ перешелъ въ предѣлахъ $46,2^{\circ}$ — $46,4^{\circ}$ при $751,5$ mm. Для опытовъ была взята фракція, перешедшая еще въ болѣе узкихъ предѣлахъ температуры. Удѣльный вѣсъ этого сѣроуглерода, измѣренный при 25° , далъ слѣдующія числа:

$$\left. \begin{array}{l} 1) 1,25592 \\ 2) 1,25590 \\ 3) 1,25586 \\ 4) 1,25588 \end{array} \right\} \text{среднее } 1,25589.$$

Уд. вѣса были опредѣлены большими пикнометрами, при чемъ были сдѣланы всѣ поправки. Для каждой концентраціи уд. вѣсъ былъ опредѣленъ дважды разными пикнометрами, такъ что въ нижеслѣдующей таблицѣ каждое число уд. вѣса есть среднее изъ двухъ всегда хорошо сходившихся опредѣленій.

ТАБЛИЦА LXXIX.

Уд. вѣса растворовъ юда въ сѣроуглеродѣ.

$\pi\%$ содерж. юда въ 100 вѣс. ч. раствора.	$S_{4^{\circ}}^{25^{\circ}}$ уд. вѣсъ при 25° .
0	1,25589
0,60	1,26112
1,13	1,26574
2,02	1,27297
2,82	1,28096
3,34	1,28571
4,83	1,30003
5,85	1,30934
6,12	1,31199
6,48	1,31526
9,07	1,34088
11,85	1,36913

Отдѣльныя опредѣленія.¹⁾

1. Растворы въ бензолѣ.

Темп. кип. бензола 80° — 82° . Уд. вѣсъ бензола $S \frac{25^{\circ}}{4^{\circ}}$ = 0,87431

1) *Пикриновая кислота* $\left(c = \frac{0,7093}{43,221} \right)^2); S \frac{25^{\circ}}{4^{\circ}} = 0,8803.$

2) *Нафталинъ* $\left(c = \frac{0,6801}{41,690} \right); S \frac{25^{\circ}}{4^{\circ}} = 0,8611.$

3) *Динитробензолъ* $\left(c = \frac{0,9588}{51,3620} \right); S \frac{25^{\circ}}{4^{\circ}} = 0,8787.$

4) *Азокеибензолъ* $\left(c = \frac{0,9380}{31,026} \right); S \frac{25^{\circ}}{4^{\circ}} = 0,8800.$

5) *Нитрохлорбензолъ* $\left(c = \frac{1,0578}{49,094} \right); S \frac{25^{\circ}}{4^{\circ}} = 0,8801.$

6) *Дифениламинъ* $\left(c = \frac{0,8629}{46,700} \right); S \frac{25^{\circ}}{4^{\circ}} = 0,8767.$

7) *Хинонъ* $\left(c = \frac{0,8867}{27,124} \right); S \frac{25^{\circ}}{4^{\circ}} = 0,8806.$

8) *Бензилъ* $\left(c = \frac{0,9409}{99,234} \right); S \frac{25^{\circ}}{4^{\circ}} = 0,8754.$

9) *Бензофенонъ* $\left(c = \frac{0,9983}{52,816} \right); S \frac{25^{\circ}}{4^{\circ}} = 0,8770.$

10) *Изомасляный эфиръ* $\left(c = \frac{0,5585}{40,8367} \right); S \frac{25^{\circ}}{4^{\circ}} = 0,8732.$

2. Растворы въ эфирѣ.

11) *Бензойный эфиръ* ($\pi^{\circ}/_{\circ} = 22,84$); $S \frac{15^{\circ}}{4^{\circ}} = 0,7817.$

12) *Бензойный эфиръ* ($\pi^{\circ}/_{\circ} = 100$) $S \frac{15^{\circ}}{4^{\circ}} = 1,05105$ (среднее изъ двухъ опредѣленій).

1) Всѣ эти опредѣленія сдѣланы при помощи пикнометра въ 10 к. см.

2) с есть отношеніе между массами растворенного тѣла и растворителями.

13) *α*-Метил-β-метил-псейдобутил-этиленмолочная к-та

$$\left(c = \frac{1,1052}{48,739} \right); \quad S \frac{25^{\circ}}{4^{\circ}} = 0,7077.$$

3. Растворы въ нитробензолѣ.

14) Бензилъ ($\pi^{\circ}/_0 = 1,188$); $S \frac{15^{\circ}}{4^{\circ}} = 1,20786$ (среднее изъ двухъ определений).

4. Растворы въ уксусной кислотѣ.

15) Бензофенонъ ($\pi^{\circ}/_0 = 2,07$); $S \frac{25^{\circ}}{4^{\circ}} = 1,04534$.

5. Растворы въ іодистомъ этиль.

16) Іодъ ($\pi^{\circ}/_0 = 0,415$); $S \frac{25^{\circ}}{4^{\circ}} = 1,9283$.

17) Іодъ ($\pi^{\circ}/_0 = 0,651$); $S \frac{25^{\circ}}{4^{\circ}} = 1,9342$.

18) Іодъ ($\pi^{\circ}/_0 = 1,873$); $S \frac{25^{\circ}}{4^{\circ}} = 1,94472$.

Глава IV.

Опыты измѣренія упругости пара растворовъ.

Измѣренія упругости пара растворовъ были предприняты съ цѣлью получить новыя опытныя данныя для сравненія отношеній $\frac{p_1}{p_0}$ и $\frac{s_1}{s_0}$.

Было произведено двѣ серіи измѣреній упругости пара растворовъ.

Первая серія измѣреній (упругости пара водныхъ растворовъ тростниковаго сахара) была произведена мной въ лабораторіи проф. G. Kahlbaum'a въ Базелѣ; вторая серія измѣреній (упругости пара растворовъ въ органическихъ растворителяхъ) была произведена въ Киевѣ въ сотрудничествѣ со студ. Цельнеромъ.

Первая серія измѣреній была сдѣлана съ приборомъ Кальбаума въ томъ видѣ, въ какомъ этотъ приборъ примѣнялся Кальбаумомъ для измѣренія упругости пара чистыхъ жидкостей¹⁾. Вторая серія наблюдений была произведена съ приборомъ Кальбаума же, но измѣненнымъ мной въ смыслѣ болѣе удобнаго и въ то же время болѣе совершенного измѣренія давленія.

Методъ измѣренія упругости пара. Изъ всѣхъ существующихъ методовъ измѣренія упругости пара былъ выбранъ методъ кипѣнія, какъ достаточно точный и въ тоже время наиболѣе простой и легче другихъ выполнимый въ обстановкѣ обыкновенной химической лабораторіи.

Методъ кипѣнія состоитъ въ томъ, что жидкость кипятить съ обратно поставленнымъ холодильникомъ (или перегонять) въ замкнутомъ пространствѣ, въ которомъ предварительно воспроизведено то или другое давленіе.

Давленіе въ приборѣ, измѣренное манометромъ, равно упругости насыщенаго пара при наблюденной температурѣ кипѣнія. Мѣняя въ приборѣ давленіе, получаютъ рядъ температуръ и соответствующій этимъ температурамъ рядъ упругостей пара.

Методъ кипѣнія въ примѣненіи къ жидкостямъ, паръ которыхъ имѣетъ тотъ же составъ, что и жидкость, даетъ результаты *тожественные* съ результатами, полученными по барометрическому методу. Впервые это положеніе было выставлено классическими опытами Реньо: „J'ai dej  fait voir, dans mon mémoire sur les forces el stiques de la vapeur aqueuse“, говоритъ Реньо, „que cette coincidence est parfaite pour l'eau; les deux méthodes (statique et dynamique), donnant des valeurs identiques aux mêmes temperatures. Je mon-

1) Georg W. A. Kahlbaum. Studien  ber Dampfspannkraftsmessungen. Basel 1893.

treraï qu'il en est de même pour les autres liquides volatils, pourvu qu'ils soient à l'état de pureté parfaite. Mais lorsqu'un liquide renferme une portion, même extrêmement petite, d'une autre substance volatile, les deux méthodes donnent des valeurs différentes.... pour les forces élastiques de sa vapeur à la même température, est une méthode extrêmement délicat pour juger de l'homogénéité d'une substance volatile“¹⁾.

Въ послѣднее время это положеніе оспаривалось Кальбаумомъ и защищалось Рамзаемъ и Юнгомъ. Во время спора выяснилось, что положеніе Реньо, какъ это долженъ быть подтвердить самъ Кальбаумъ своими же опытами²⁾, совершенно вѣрно.

Положеніе Реньо, однако, можно было считать доказаннымъ лишь для жидкостей, паръ которыхъ имѣеть *тотъ же составъ*, что и жидкость. Къ растворамъ методъ кипѣнія почти не примѣнялся. Приведенные ниже измѣренія показываютъ, что въ одинаковой мѣрѣ онъ примѣнимъ и къ растворамъ. Теорія метода кипѣнія разобрана ниже.

Методъ кипѣнія значительно проще барометрическаго метода:

1) здѣсь нѣть трудной манипуляціи приготовленія барометрической пустоты и заключенія въ нее лишеннаго воздуха вещества;

2) нѣть нужды заботиться о ваннѣ съ постоянной температурой.

Измѣренія упругости пара водныхъ растворовъ тростникового сахара.

Описаніе прибора. Приборъ, которымъ я пользовался для опредѣленія упругости пара водныхъ растворовъ сахара, состоялъ изъ слѣдующихъ частей (рис. 13):

- 1) грушевиднаго сосуда *B* съ обратно поставленнымъ холодильникомъ,
- 2) резервуара *V* и 3) вакууметровъ *Br* и *Bl*.

1) Въ сосудѣ *B* кипятилась жидкость.

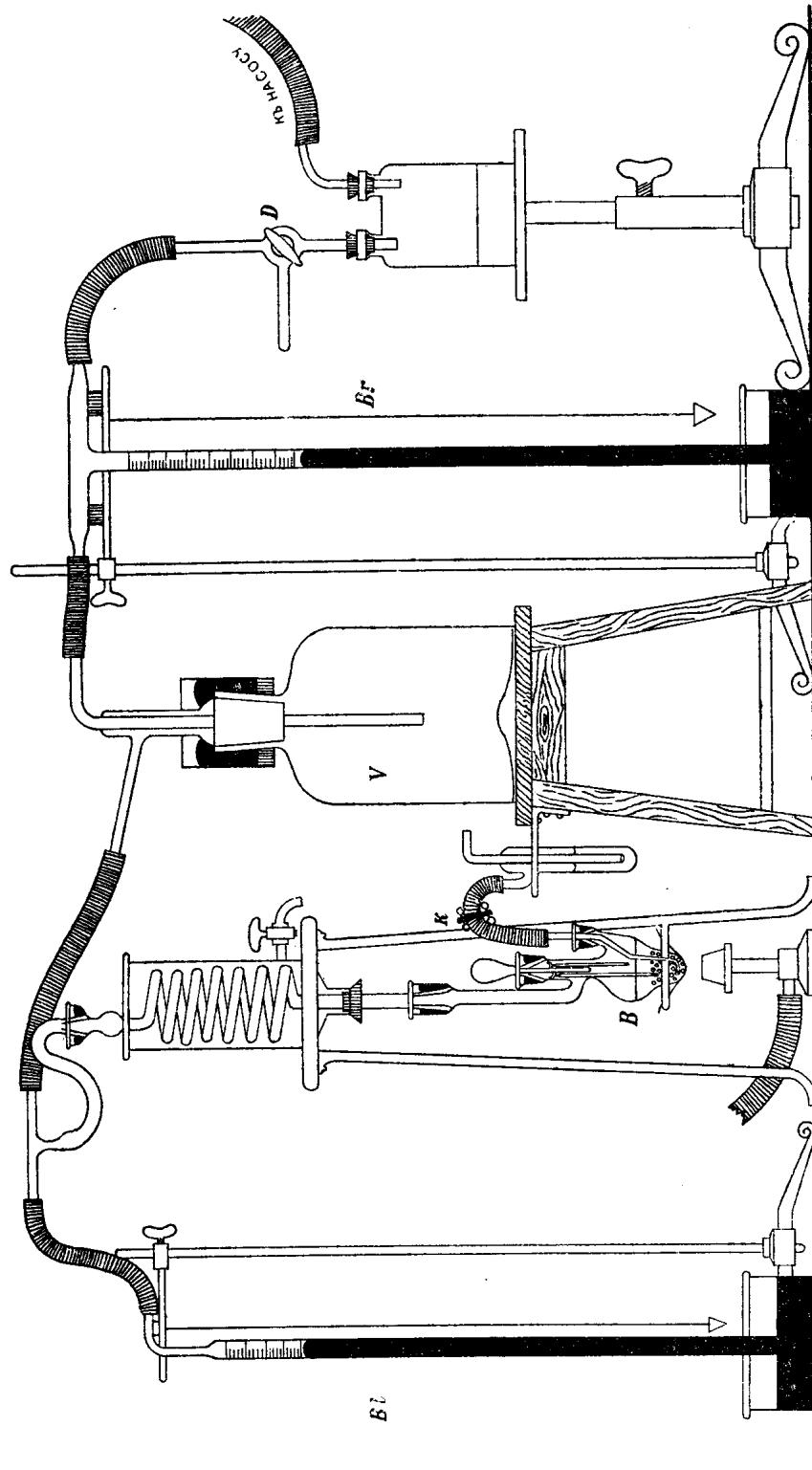
Чтобы получить равномѣрное кипѣніе и избѣжать перегрѣванія, нижняя часть сосуда наполнялась гранатами. Кроме того, для достиженія той же цѣли, черезъ капилляръ въ жидкость вводился сухой воздухъ. Приводящая воздухъ капиллярная трубка проходитъ черезъ боковой тубусъ въ сосудѣ *B* и доходитъ до дна сосуда. Воздухъ сосется въ приборъ вслѣдствіе разности давленій внутри и внѣ прибора (въ приборѣ воздухъ разрѣженъ). Токъ воздуха регулируется зажимомъ. При большой емкости прибора, воздухъ, вводимый черезъ капилляръ, измѣнялъ давленіе въ приборѣ очень медленно.

2) Сосудъ *V*, емкостью около 10 L., расположенный между правымъ вакууметромъ и сосудомъ для кипѣнія, служилъ регуляторомъ давленія; т. е. онъ погашаетъ внезапныя небольшія колебанія давленія, неизбѣжныя при кипѣніи жидкости.

3) Вакууметрами служили раздѣленныя на миллиметры (дѣленія на стеклѣ) стеклянныя трубки *Br* и *Bl*, свободные концы которыхъ погружены

1) *Regnault*, Mémoires de l'Académie de France, **26**, 341.

2) *Georg W. A. Kahlbaum*. Studien über Dampfspannkraftsmessungen. Basel. 1893. стр. 154.



Пис. 13.

въ круглые резервуары, наполненные ртутью. Эти резервуары были выбраны такого диаметра, чтобы колебания высоты ртутного столба въ вакууметрахъ не отражались заметно на положениі уровня ртути въ резервуарахъ. При такомъ устройствѣ можно было избѣжать отсчитыванія нижняго уровня ртути при каждомъ отдельномъ наблюденіи—достаточно было сдѣлать одинъ или нѣсколько тщательныхъ отсчетовъ для цѣлой серии наблюденій. Какъ известно, точно произвести эти отсчеты довольно затруднительно. Вакууметры висѣли свободно. Особенное вниманіе было обращено на ихъ вертикальное положеніе, каковое часто провѣрялось при помощи двухъ, расположенныхъ во взаимно перпендикулярныхъ плоскостяхъ, отвѣсовъ.

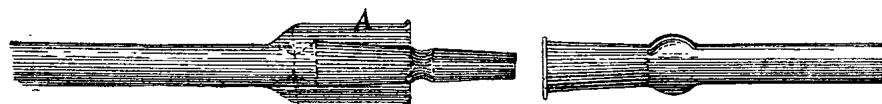


Рис. 14.

При помощи крана съ тройнымъ ходомъ *D* (рис. 13) приборъ можетъ сообщаться, то съ наружнымъ воздухомъ, то съ водянымъ или ртутнымъ насосомъ.

Главныя части прибора соединены другъ съ другомъ при помощи стеклянныхъ шлифовъ съ ртутными запорами, образчикъ которыхъ изображенъ на рисункѣ 14. Въ тѣхъ мѣстахъ, куда пары жидкости не могли проникнуть, для соединенія употреблялся толстостѣнныи каучукъ.

Ходъ наблюденій. Работа съ аппаратомъ производилась слѣдующимъ образомъ.

1) Аппаратъ собирался въ томъ видѣ, какъ онъ представленъ на рисунку (13), и тщательно высушивался.

Высушивание производилось слѣдующимъ образомъ. Въ приборѣ, при помощи сосалки, сначала производилось разрѣженіе, а затѣмъ медленно впускался хорошо высушенный, т. е. пропущенный черезъ сушилку воздухъ. Эта операциѣ повторялась нѣсколько разъ.

2) Когда приборъ былъ хорошо высушенъ, въ сосудъ *B* наливалась изслѣдуемая жидкость такъ, чтобы уровень жидкости былъ приблизительно на два сантиметра выше поверхности гранатъ.

3) Въ сосудѣ же *B* помѣщались такъ, какъ это показано на рисунку (13), два термометра съ укороченной шкалой: одинъ изъ нихъ былъ погруженъ въ жидкость—шарикъ его почти касался гранатъ; другой же былъ помѣщенъ въ парахъ нѣсколько миллиметровъ выше уровня жидкости. Среднее изъ показаний того и другого термометра принималось за температуру кипѣнія.

Оба термометра имѣли укороченную шкалу, раздѣленную на $0,2^{\circ}$. Они были тщательно сравнены другъ съ другомъ и вывѣрены въ Reichsanstaltъ. Послѣ окончанія опытовъ они были вторично посланы въ Reichsanstalt и еще разъ проверены, такъ что не могло оставаться сомнѣній въ вѣрности ихъ показаний.

4) Нагреваніе сосуда *B* производилось на азбестовой чашкѣ бунзеновской горѣлкой, возможно уменьшая пламя. Для избѣжанія потери тепла чрезъ лучеиспусканіе, сосудъ *B* обвертывался азбестовымъ шнуромъ до верху, пока это не мѣшало наблюденію шкалы термометровъ.

5) Когда аппаратъ былъ окончательно приготовленъ для опытовъ, въ запоры наливалась ртуть и при помощи сосалки производилось желаемое разрѣженіе. Повернувъ кранъ *D* такъ, чтобы разобщить приборъ отъ сосалки, и ослабивъ вакуумъ *K* настолько, чтобы установился слабый токъ воздуха внутрь сосуда *B* (воздухъ предварительно пропускался черезъ стеклянку съ крѣпкимъ растворомъ ѳдкаго кали), сосудъ *B* осторожно нагрѣвался.

6) Когда жидкость кипѣла ключемъ, дѣлались отсчеты въ слѣдующемъ порядке:

1) читались верхній и нижній уровни ртути въ правомъ вакууметрѣ *Br*; 2) температура обоихъ термометровъ въ сосудѣ *B*; 3) верхній и нижній уровни ртути въ лѣвомъ вакууметрѣ *Bl*; 4) барометръ, показывающій атмосферное давление, и помѣщенный въ томъ же помѣщеніи, гдѣ производились опыты; 5) верхній и нижній уровни ртути въ вакууметрѣ *Br*; 6) показанія обоихъ термометровъ въ сосудѣ *B*; 7) верхній и нижній уровни ртути въ вакууметрѣ *Bl*.

Слѣдовательно, четыре раза измѣрялось давленіе въ приборѣ и два раза (четыре отсчета) температура. Такъ какъ давленіе въ приборѣ, вслѣдствіе того, что透过 капилляръ поступалъ воздухъ, медленно, но непрерывно увеличивалось, всѣ отсчеты немного разнѣлись другъ отъ друга—они давали картину соотношенія между температурой и давленіемъ для некотораго промежутка времени. Чтобы получить окончательное число, я бралъ ариѳметическое среднее всѣхъ наблюденій. Такимъ образомъ, отдѣльныя наблюденія пополняли другъ друга и была гарантія, что среднее число было близко къ истинѣ.

Отсчитываніе уровней ртути въ трубкахъ я дѣлалъ простымъ глазомъ или при помощи лупы, при чемъ десятая доли миллиметра опредѣлялись на глазъ. Измѣрять столбъ ртути точнѣе, напр., катетометромъ, не было возможности, такъ какъ столбъ ртути непрерывно понижался и, вслѣдствіе толчковъ кипѣнія, колебался вверхъ и внизъ. Сравнительныя неточности отдѣльныхъ отсчетовъ возмѣщались числомъ ихъ.

Само собой разумѣется, что всѣ высоты столбовъ ртути приводились къ 0° .

Отсчеты температуры производились также простымъ глазомъ или при помощи лупы. Эти отсчеты можно было сдѣлать лишь съ точностью до $0,1^{\circ}$, такъ какъ температура сравнительно быстро и непрерывно поднималась.

7) Когда произведены всѣ семь отсчетовъ, въ приборѣ, при помощи крана съ тройнымъ ходомъ *D*, впускался сухой воздухъ до тѣхъ поръ, пока въ приборѣ не наступало новое давленіе; когда жидкость вновь закипала дѣлался рядъ отсчетовъ въ прежнемъ порядке, опять въ приборѣ впускался воздухъ и т. д.

8) Когда рядъ наблюденій упругости пара при разныхъ темп. для данного раствора былъ конченъ, я разбиралъ приборъ, собирая его вновь, заряжалъ растворомъ другой концентраціи, и производилъ новый рядъ наблюденій.

Измѣреніе упругости пара воды. Съ цѣлью вывѣрить приборъ, т. е. убѣдиться, хорошо ли онъ собранъ и правильно ли работаетъ, былъ произведенъ рядъ измѣреній упругости пара воды.

Вода, употреблявшаяся для опыта, очищалась по способу Harry C. Jones and Mackay¹⁾, который за его простоту и цѣлесообразность можно особенно

1) *H. C. Jones and Mackay, Zeitschr. phys. Chem.* **22**, 237. 1897.

рекомендовать. Онъ состоитъ въ слѣдующемъ. Въ колбѣ кипятить обыкновенную дистиллированную воду, къ которой прибавлено небольшое количество марганцовокаліевой соли и сѣрной кислоты. Пары проводятъ въ обратно поставленную реторту, содержащую Ѣдкій калій и немного марганцовокаліевой соли. Въ шейкѣ реторты помѣщена пробка, сдѣланная изъ платиновой сѣтки, дѣйствующая, какъ каплесобиратель. Эта пробка удерживается, благодаря перетяжкѣ, сдѣланной на шейкѣ реторты. Въ шейку же реторты при помощи азбестовой бумаги плотно вправляется оловянная трубка холодильника. Эта трубка предъ употребленіемъ была хорошо пропарена горячимъ паромъ дистиллированной воды, развивающимъ въ отдельномъ кипятильнике. Первая и послѣдняя трети дистиллята отбрасывались. Собранный дистиллятъ сохранялся въ стеклянкѣ изъ особаго сорта стекла, не разъѣдаемаго водой (Resistenzglas).

Вода, очищенная такимъ образомъ, имѣла точно нейтральную реакцію, не содержала въ растворѣ ни минеральныхъ, ни органическихъ веществъ, ни углекислоты. Ея электропроводность, опредѣленнаѧ мною много разъ, колебалась въ предѣлахъ:

$$1,482 \times 10^{-6} - 2,109 \times 10^{-6}.$$

Результаты наблюденій упругости пара этой воды, произведенныя въ описанномъ приборѣ, приведены въ таблицахъ LXXX—LXXXII.

Въ таблицѣ LXXX наблюденія приведены въ томъ порядкѣ, въ какомъ они производились.

Въ графахъ подъ знаками *Vac. R*, *Vac. L*, приведены высоты ртути въ правой и лѣвой трубкахъ, служившихъ для измѣренія давленія въ приборѣ. Подъ знакомъ *Bar. Athm.*—высоты барометра, измѣрявшаго атмосферное давленіе въ моментъ опыта. Всѣ показанія высотъ ртути приведены къ 0° .

Подъ знаками t^0 жидк., t^0 паръ приведены показанія двухъ термометровъ: одного въ жидкости, другого въ парахъ. Показанія обоихъ термометровъ исправлены по цертификату Reichsanstalt'a.

Подъ знаками t^0 средн., Давл. средн приведены ариометрическія среднія температуры и давленія.

ТАБЛИЦА LXXX.

Температуры кипѣнія воды при давленіяхъ 88,5—146,9 mm.

<i>Vac. R</i>	t^0 жидк.	t^0 паръ	<i>Vac. L</i>	<i>Vac. R</i>	t^0 жидк.	t^0 паръ	<i>Vac. L</i>	<i>Bar. Athm.</i>	t^0 средн.	Давленіе средн.
<i>mm.</i>	$^{\circ}\text{C}.$	$^{\circ}\text{C}.$	<i>mm.</i>	<i>mm.</i>	$^{\circ}\text{C}.$	$^{\circ}\text{C}.$	<i>mm.</i>	<i>mm.</i>	$^{\circ}\text{C}.$	<i>mm.</i>
658,9	48,9	49,0	658,3	657,9	49,2	49,2	657,2	746,4	49,07	88,5
654,1	50,0	50,0	653,5	653,4	50,2	50,2	653,4	746,4	50,1	92,61
652,0	50,6	50,5	650,6	651,0	50,8	50,7	650,2	746,7	50,65	95,75
647,2	51,55	51,6	646,0	646,7	51,65	51,7	645,5	746,7	51,62	100,35
642,2	52,4	52,3	642,2	640,2	52,5	52,4	641,2	746,2	52,4	104,7
640,6	52,8	52,7	639,8	640,1	52,8	52,75	639,4	746,4	52,8	106,4
637,1	53,2	53,2	637,1	636,2	53,4	53,4	636,2	746,1	53,3	109,4

<i>Vac. R</i>	<i>t₀</i> жидк.	<i>t₀</i> паръ	<i>Vac. L</i>	<i>Vac. R</i>	<i>t₀</i> жидк.	<i>t₀</i> паръ	<i>Vac. L</i>	<i>Bar. Atmos.</i>	<i>φ</i> средн.	Давление средн.
<i>mm.</i>	<i>°C.</i>	<i>°C.</i>	<i>mm.</i>	<i>mm.</i>	<i>°C.</i>	<i>°C.</i>	<i>mm.</i>	<i>mm.</i>	<i>°C.</i>	<i>mm.</i>
636,0	53,6	53,6	635,2	635,8	53,6	53,7	635,0	746,2	53,6	110,7
632,3	54,3	54,3	632,3	632,0	54,4	54,4	631,1	746,1	54,35	114,1
628,2	54,9	54,9	628,1	627,2	55,0	55,1	—	745,9	55,0	118,2
623,2	55,4	55,4	623,2	622,8	55,5	55,6	622,8	744,4	55,5	121,4
623,5	55,8	55,7	623,3	622,8	55,85	55,9	622,3	746,0	55,8	123,0
619,0	56,3	56,2	618,1	618,0	56,4	56,3	617,2	744,2	56,3	126,1
617,6	56,65	56,7	617,4	617,1	56,8	56,8	617,0	745,9	56,8	128,6
612,2	57,45	57,45	611,7	612,0	57,45	57,45	611,2	744,2	57,45	132,4
612,1	57,55	57,55	612,1	611,3	57,7	57,65	611,1	745,8	57,6	134,1
608,0	58,05	58,05	607,2	607,3	58,15	58,05	606,7	744,1	58,1	136,8
606,6	58,45	58,45	606,3	606,2	58,5	58,5	606,2	745,8	58,5	139,5
603,7	58,65	58,65	602,8	602,8	58,75	58,75	602,3	743,8	58,7	140,9
602,2	59,15	59,15	602,0	602,2	59,15	59,15	602,0	745,8	59,2	143,7
600,5	59,15	59,15	590,7	600,1	59,15	59,2	599,2	743,7	59,2	143,8
599,7	59,55	59,55	599,0	598,9	59,65	59,65	598,2	745,8	59,6	146,9

Въ таблицахъ LXXXI и LXXXII полученные результаты сравнены съ числами упругости пара воды по *Regnault*, взятыми изъ Physikalisch Chemische Tabellen, Landolt und Börnstein.

Въ таблицѣ LXXXI сравнены упругости, соответствующія наблюденнымъ температурамъ.

Въ таблицѣ LXXXII сравнены температуры, соответствующія наблюденнымъ упругостямъ ¹⁾.

1) Таблица LXXXII показываетъ, что приборъ можетъ служить и для проверки термометровъ съ точностью 0,1°.

Сравнение найденныхъ опытомъ величинъ упругости пара воды съ данными Реньо.

ТАБЛИЦА LXXXI.

ТАБЛИЦА LXXXII.

Темпера- тура °C.	Давление наблюд. мм.	Давление по Реньо мм.	Разность	Давление мм.	Температу- ра наблюд. °C.	Температу- ра по Реньо °C.	Разность °C.
49,1	88,5	87,93	+0,57	88,5	49,1	49,25	-0,15
50,1	92,7	92,44	+0,26	92,7	50,1	50,15	-0,05
50,65	95,7	94,99	+0,71	95,7	50,65	50,8	-0,15
51,2	98,5	97,63	+0,9	98,5	51,2	51,4	-0,2
51,6	100,3	94,99	+0,87	100,3	51,6	51,75	-0,15
52,4	104,6	103,57	+1,03	104,6	52,4	52,6	-0,2
52,8	106,4	105,62	+0,78	106,4	52,8	52,95	-0,05
53,3	109,4	108,23	+1,17	109,6	53,3	53,55	-0,25
53,6	110,7	109,82	+0,80	110,8	53,6	53,75	-0,05
54,35	114,1	113,88	+0,22	114,1	54,35	54,4	-0,05
55,0	118,2	117,52	+0,68	118,2	55,0	55,15	-0,15
55,5	121,4	120,37	+1,03	121,4	55,5	55,67	-0,12
55,8	123,0	122,12	+0,9	123,0	55,8	55,95	-0,15
56,3	126,1	125,07	+1,03	126,1	56,3	56,47	-0,17
56,8	128,6	128,07	+0,53	128,6	56,8	56,9	-0,10
57,45	132,4	132,10	+0,30	132,4	57,45	57,5	-0,05
57,6	134,1	133,04	+0,96	134,1	57,6	57,75	-0,05
58,1	136,8	136,2	+0,6	136,8	58,1	58,2	-0,10
58,5	139,5	138,8	+0,7	139,5	58,5	58,63	-0,13
58,7	140,9	140,1	+0,8	140,9	58,7	58,83	-0,13
59,2	143,7	143,43	+0,27	143,7	59,2	59,25	-0,05
59,2	143,8	143,43	+0,37	143,8	59,2	59,25	-0,05
59,6	146,9	146,14	+0,76	146,9	59,6	59,7	-0,10

Для выясненія того, какъ вообще разнятся другъ отъ друга наблюденія надъ упругостью пара разныхъ наблюдателей, а, слѣдовательно, и для сравнительной оцѣнки полученныхыхъ мною результатовъ, въ таблицахъ LXXXIII и LXXXIV приведены и сравнены другъ съ другомъ старыя наблюденія надъ упругостью пара воды Вюлльнера¹⁾ и болѣе новыя Д. Коновалова²⁾.

Оба наблюдателя работали по барометрическому методу.

Таблица LXXXIII.
Упругость пара воды по опыта-
тамъ Вюлльнера.

Темпера- тура.	Давление		
	Вюлль- неръ	Реньо	Разность
°C.	мм.	мм.	мм.
19,9	16,69	17,28	-0,59
24,2	22,25	22,46	-0,21
29,9	30,66	31,36	+0,30
35,0	41,49	41,72	-0,23
40,9	57,61	57,61	-0,00
44,8	70,49	70,67	-0,18
48,4	84,62	84,36	+0,26
49,8	90,14	91,00	+0,14
52,5	103,56	104,49	-0,93
54,1	110,61	112,39	-1,78
57,9	134,24	134,72	-0,48
61,2	156,61	157,29	-0,68
68,7	219,89	220,28	-0,39
72,2	257,00	256,30	+0,70
82,3	391,90	389,12	+2,78

Таблица LXXXIV.
Упругость пара воды по опыта-
тамъ Д. Коновалова.

Темпера- тура.	Давление		
	Конова- ловъ.	Реньо	Разность
°C.	мм.	мм.	мм.
16,5	13,7	13,9	-0,2
26,4	25,4	25,5	-0,1
40,4	56,5	56,0	+0,5
50,25	92,9	93,1	-0,2
59,2	142,8	143,4	-0,6
70,7	239,8	240,5	-0,7
80,25	359,4	361,4	-2,0
90,0	523,4	525,5	-2,1
91,25	549,9	551,4	-1,5

Приведенное сравненіе позволяет сдѣлать выводъ, что полученные мною числа лежать въ предѣлахъ ошибокъ, свойственныхыхъ вообще наблюде-

1) *Wüllner*, Pogg. Ann. 13, 541. 1858.

2) Коноваловъ, Ж. Р. Ф. Х. О. 21, 31. 1889.

ніямъ этого рода, и согласуются съ числами, найденными по барометрическому методу.

Интерполированіе опытныхъ данныхъ. Съ цѣлью сгладить ошибки отдельныхъ наблюденій и получить вѣроятное среднее, полученные данные, какъ въ этомъ, такъ и во всѣхъ другихъ случаяхъ, выравнивались путемъ графической интерполяціи по приему, разработанному проф. Кальбаумомъ¹⁾.

Этотъ приемъ состоитъ въ слѣдующемъ. Числовыя данные наносятся на бумагу съ миллиметровой сѣтью. По оси абсциссъ откладываются давленія (p), по оси ординатъ — температуры. Изъ цѣлой группы заготовленныхъ заранѣе кривыхъ линеекъ, длиною каждая около метра²⁾, выбирается такая, кривизна которой подходила бы къ предполагаемой кривой. Линейка прикладывается такъ, чтобы направленіе ея кривизны совпало съ направленіемъ хода возможно большаго числа нанесенныхъ на бумагу точекъ. Затѣмъ очень тонкимъ карандашомъ проводится кривая.

Когда проведена такая кривая, достаточно одного взгляда, чтобы тотчасъ же увидѣть грубыя ошибки наблюденій и оцѣнить точность метода.

Дѣйствительно, если наблюденія сдѣланы хорошо, отмѣченныя точки лежать или на самой кривой или очень близко, по ту и другую сторону кривой. Грубыя ошибки лежать далеко вѣтъ кривой. Наконецъ, большее или меньшее разстояніе точекъ наблюденія отъ кривой, оцѣниваетъ точность наблюденій и точность употребленнаго метода.

Въ таблицѣ LXXXV сравнены для однѣхъ и тѣхъ же температуръ упругости, найденные опытомъ, и прочитанныя на кривой.

Таблица LXXXV.

Сравненіе данныхъ опыта съ числами, прочитанными на кривой.

Температура. °C.	Давленіе.		Разность mm.
	Опытъ mm.	На кривой mm.	
49,07	88,5	88,5	0
50,1	92,6	93,1	+0,5
50,65	95,75	95,5	+0,25
51,62	100,35	100,4	-0,05
52,4	104,7	104,4	+0,3
52,8	106,4	106,4	0
53,3	109,4	109,1	+0,3
53,6	110,7	110,7	0
54,35	114,1	113,9	+0,3
55,0	118,2	118,2	0
55,5	121,4	121,1	+0,3
55,8	123,0	122,8	+0,2
56,3	126,1	125,7	+0,4
56,8	128,6	128,7	-0,1
57,45	132,4	132,4	0
57,60	134,1	133,7	-0,5
58,1	136,8	137,0	-0,2
58,5	139,5	139,7	-0,2
58,7	140,9	150,0	-0,1
59,2	143,7	144,2	-0,5
59,2	143,8	144,2	-0,5
59,6	146,9	147,0	-0,1

¹⁾ Сообщено лично

²⁾ Такія линейки были приготовлены по особому заказу фирмой Schröder въ Дармштадтѣ.

Какъ видимъ, наблюденія лежать по ту и другую сторону кривой и притомъ очень близки отъ кривой. Разница 0,1—0,5 mm. лежить въ предѣлахъ ошибки отсчета температуры, такъ какъ при той температурѣ, при которой дѣлались наблюденія (50° — 60°), разница въ давлении въ 0,5 mm. соответствуетъ разницѣ температуры въ $0,1^{\circ}$.

Въ таблицѣ LXXXVI полученные мной численныя величины упругости пара, интерполированныя для цѣлыхъ градусовъ по вычерченной кривой, сравнены съ величинами упругости пара воды, взятыми для тѣхъ же температуръ изъ Tabellen, Landolt und Börnstein.

Таблица LXXXVI.
Сравненіе данныхъ интерполяціи съ числами Рено.

Temperatura	Давление		Разность
	По моей кривой	По таблицѣ	
$^{\circ}C.$	mm.	mm.	mm.
49,0	88,1	87,488	+0,6
49,5	90,4	89,709	+0,7
50,0	92,6	91,978	+0,6
50,5	95,0	94,297	+0,7
51,0	97,4	96,664	+0,8
51,5	99,9	99,08	+0,8
52,0	102,3	101,55	+0,8
52,5	104,9	104,078	+0,8
53,0	107,5	106,65	+0,9
53,5	110,0	109,286	+0,7
54,0	112,8	111,973	+0,9
54,5	115,5	114,76	+0,8
55,0	118,2	117,516	+0,7
55,5	121,0	120,375	+0,6
56,0	124,0	123,292	+0,7
56,5	126,9	126,270	+0,6
57,0	130,0	129,310	+0,7
57,5	133,0	132,411	+0,6
58,0	136,3	135,57	+0,7
58,5	139,6	138,8	+0,8
59,0	142,9	142,09	+0,8

Таблица LXXVI ясно показываетъ, что вычерченная мной кривая идетъ параллельно дѣйствительной (собств. по Regnault) кривой упругостей пара воды, только нѣсколько выше. Упругости, прочитанныя на моей кривой, всегда выше, и при томъ всегда почти на одну и ту же величину, въ среднемъ 0,7 мм.

Очевидно, что въ мои опыты вкрадась систематическая ошибка. Источникомъ ошибки не могли быть термометры, такъ какъ они были тщательно вывѣрены. Не могъ быть барометръ, измѣрявшій атмосферное давленіе, такъ какъ онъ былъ тщательно сравненъ съ барометромъ физического института. Не была провѣрена лишь шкала, нанесенная на вакууметрическихъ трубкахъ, служившихъ для измѣренія давленія въ приборѣ. Возможно, что здѣсь и нужно искать источникъ ошибки.

Такъ какъ также ошибка дѣлалась и при измѣреніи упругости пара растворовъ, то вводить соотвѣтствующую поправку я счелъ излишнимъ.

Измѣреніе упругости пара водныхъ растворовъ сахара. Изъ примера измѣренія упругости пара воды видно, что приборъ даетъ удовлетворительные результаты при работѣ съ чистыми жидкостями. Нижеслѣдующія измѣренія покажутъ, что таковые же результаты получаются и для растворовъ.

Для доказанія до возможнаго minimum'а ошибки отъ измѣненія концентраціи раствора вслѣдствіе того, что часть растворителя переходитъ въ парообразное состояніе, для каждого опыта брались довольно большія количества раствора, именно, каждый разъ 150 — 200 грамм. При такой сравнительно большой массѣ растворителя, концентрація раствора, вслѣдствіе испаренія, не могла значительно измѣниться и можно было надѣяться, что это измѣненіе концентраціи не отразится замѣтно на наблюденной упругости. Приведенное ниже сравненіе полученныхъ чиселъ съ числами другихъ авторовъ, дѣйствительно, показало, что ошибка, вслѣдствіе измѣненія концентраціи раствора во время опыта, не превышаетъ другихъ ошибокъ метода и нѣть настоящей нужды въ анализахъ раствора во время или послѣ опыта.

Матеріалъ для изслѣдованія, тростниковый сахаръ $C_{12}H_{22}O_{11}$, былъ полученъ изъ фабрики С. А. F. Kahlbaum въ Берлинѣ.

Онъ былъ очищенъ такимъ образомъ: крѣпкій водный растворъ сахара выливался въ абсолютный спиртъ. На слѣдующій день выпадалъ очень тонкій порошокъ, который отфильтровывался и сушился въ эксикаторѣ. Онъ не содержалъ золы. Вода очищалась по способу, описанному выше.

Растворы приготавлялись отвѣшиваніемъ сахара и воды въ колбочкахъ съ пришлифованными пробками. Поправка на потерю вѣса въ воздухѣ была сдѣлана.

Результаты измѣреній приведены въ формѣ таблицъ. Въ таблицѣ A для каждого раствора сведены непосредственные опытныя данныя, т. е. наблюденныя температуры кипѣнія при наблюдаемомъ давленіи. Таблица B содержитъ: 1) величины упругости, прочитанныя по интерполяціонной кривой, вычерченной такъ, какъ это было описано выше; 2) отношеніе $\frac{p_1}{p_0}$, гдѣ p_1 есть упругость пара раствора, p_0 — упругость пара чистой воды; величина p_1 читалась на интерполяціонной кривой для раствора, p_0 — на интерполяціонной кривой, построенной мною съ этимъ же приборомъ для воды; 3) разность между найденной величиной $\frac{p_1}{p_0}$ и арифметическимъ среднимъ всѣхъ найденныхъ для данного раствора величинъ $\frac{p_1}{p_0}$.

Концентрація раствора выражена содержаніемъ сахара въ 100 в. ч. раствора ($\pi\%$).

ТАБЛИЦА LXXXVII А.

Темп. кипіння раствора сахара 4,478% при давленіяхъ 98,3—151,5 mm.
(опытные данные).

Vac. R	t° Жидк.	t° паръ	Vac. L	Vac. R	t° Жидк.	t° паръ	Vac. L	Bar. Атм.	t° средн.	Давление средн.
mm.	$^{\circ}\text{C}.$	$^{\circ}\text{C}.$	mm.	mm.	$^{\circ}\text{C}.$	$^{\circ}\text{C}.$	mm.	mm.	$^{\circ}\text{C}.$	mm.
646,1	51,2	51,2	646,6	645,7	51,4	51,4	645,5	744,3	51,3	98,3
638,6	52,7	52,7	639,0	638,4	52,9	52,8	638,4	744,3	52,77	105,7
632,8	53,8	53,9	632,9	632,0	54,0	54,0	632,4	744,3	53,92	111,8
627,4	54,6	54,7	627,9	626,6	54,9	54,9	627,0	744,2	54,77	117,0
621,6	55,8	55,7	621,9	621,4	55,8	55,9	621,4	744,2	55,80	122,65
614,3	56,9	56,8	614,3	613,8	57,0	56,9	613,8	743,1	56,90	129,15
607,4	58,05	58,05	607,5	606,7	58,05	58,05	607,1	743,2	58,05	136,05
601,3	58,95	58,95	601,3	600,3	59,05	59,05	600,7	743,4	59,00	142,50
596,1	59,65	59,65	596,1	595,6	59,70	59,75	595,6	743,3	59,68	147,55
592,3	60,25	60,25	592,3	591,4	60,35	60,45	591,6	743,3	60,30	151,5

ТАБЛИЦА LXXXVII В.

Упругость пара раствора сахара 4,478% при темп. 51°—58° C°.
(интерполированные данные).

Температура $^{\circ}\text{C}.$	Давление mm.	$\frac{p_1}{p_0}$	Разность
		—	
51,0	96,8	0,998	0
51,5	99,4	0,996	-0,002
52,0	102,0	0,998	0
52,5	104,5	0,997	-0,001
53,0	107,0	0,997	-0,001
53,5	109,7	0,996	-0,002
54,0	112,5	0,997	-0,001
54,5	115,2	0,996	-0,002
55,0	117,8	0,998	0
55,5	120,9	0,997	-0,001
56,0	123,8	0,998	0
56,5	126,8	0,998	0
57,0	129,8	0,999	+0,001
57,5	132,9	0,999	+0,001
58,0	136,0	0,999	+0,001
средн. 0,998			

ТАБЛИЦА LXXXVIII А.

*Температуры кипения раствора сахара 11,50% при давленияхъ
83,8—141,4 mm.*

(опытные данные).

Vac. R	t^0 жидк.	t^0 паръ	Vac. L	Vac. R	t^0 жидк.	t^0 паръ	Vac. L	Bar. Athm.	t^0 средн.	Давление средн.
mm.	°C.	°C.	mm.	mm.	°C.	°C.	mm.	mm.	°C.	mm.
660,6	48,0	—	660,6	660,4	48,0	—	660,4	744,3	48,0	83,8
653,8	49,6	49,6	653,5	653,0	49,7	49,7	652,8	744,3	49,6	91,05
645,5	51,4	51,4	645,6	644,3	51,6	51,6	644,6	744,2	51,5	99,2
633,4	53,8	53,8	633,3	632,3	54,0	53,9	632,3	744,0	53,9	111,0
623,3	55,6	55,6	623,4	622,3	55,8	55,7	622,4	743,9	55,7	121,1
612,2	57,55	57,45	612,0	610,8	57,65	57,55	610,9	744,0	57,55	132,5
602,7	58,95	58,85	602,7	601,2	58,95	58,95	601,3	746,3	58,95	141,4

ТАБЛИЦА LXXXVIII В.

Упругость пара раствора сахара 11,50% при темп. 49°—53,5° C.

(интерполированные данные).

Темпе- ратура	Давле- ние	$\frac{p_t}{p_0}$	Раз- ность	Темпе- ратура	Давле- ние	$\frac{p_t}{p_0}$	Раз- ность
°C.	mm.	—	—	°C.	mm.	—	—
49,0	88,0	0,998	+0,006	54,0	111,7	0,990	-0,002
49,5	90,2	0,998	+0,006	54,5	114,3	0,989	-0,003
50,0	92,5	0,998	+0,006	55,0	117,0	0,992	0
50,5	94,6	0,996	+0,004	55,5	119,8	0,989	-0,003
51,0	96,9	0,995	+0,003	56,0	122,6	0,988	-0,004
51,5	99,2	0,994	+0,002	56,5	125,5	0,989	-0,003
52,0	101,5	0,993	+0,001	57,0	128,6	0,991	-0,001
52,5	104,0	0,992	0	57,5	131,8	0,993	+0,001
53,0	106,5	0,993	+0,001		средн.	0,992	
53,5	109,0	0,990	+0,002				

ТАБЛИЦА LXXXIX A.

*Температуры кипіння раствора сахара 14,14%, при давленихъ
85,6—143,8 mm.*

(опытные данные).

Vac. R mm.	<i>t</i> ^o ЖИДК. °C.	<i>t</i> ^o паръ °C.	Vac. L mm.	Vac. R mm.	<i>t</i> ^o ЖИДК. °C.	<i>t</i> ^o паръ °C.	Vac. L mm.	Bar. Атм. mm.	<i>t</i> ^o средн. °C.	Давление средн. mm.
656,8	48,6	48,55	655,6	—	—	—	738,7	48,57	85,6	
648,5	49,7	49,7	648,1	648,0	49,8	49,8	647,6	738,6	49,75	90,25
644,9	50,5	55,5	644,4	644,4	50,5	50,5	644,0	738,4	50,5	94,2
640,8	51,35	51,35	639,9	640,1	51,4	51,4	639,8	738,5	51,37	98,7
636,6	52,2	52,2	636,1	635,8	52,25	52,25	635,7	738,5	52,22	102,9
629,8	53,50	53,5	629,6	629,7	53,60	53,6	629,0	738,5	53,55	109,35
626,8	53,9	54,0	626,3	626,3	54,0	54,1	625,8	738,0	54,0	111,7
622,8	54,6	54,55	622,4	622,6	54,7	54,75	621,8	737,9	54,67	115,5
620,2	55,1	55,1	619,8	619,8	55,1	55,1	619,8	738,0	55,1	118,0
615,8	55,9	55,9	615,3	615,3	55,95	56,0	615,0	737,9	55,93	122,55
609,7	57,0	57,0	609,3	609,4	57,05	57,1	609,0	737,9	57,04	128,55
603,8	57,95	57,95	603,6	603,7	57,95	57,95	602,9	738,0	57,95	134,50
597,9	58,85	58,85	597,4	597,7	58,9	58,85	597,1	738,0	58,85	140,5
594,7	59,35	59,25	594,1	594,2	59,45	59,35	593,9	738,0	59,35	143,8

ТАВЛИЦА LXXXIX В.

Упругость пара раствора сахара 14,14% при темп. 49°—58° C°.
(интерполированные данные).

Температура °C.	Давление mm.	$\frac{p_1}{p_0}$	Разность
49,0	87,4	0,991	0
49,5	89,5	0,990	-0,001
50,0	91,85	0,990	-0,001
50,5	94,1	0,990	-0,001
51,0	96,6	0,992	+0,001
51,5	98,9	0,992	+0,001
52,0	101,4	0,992	+0,001
52,5	103,9	0,992	+0,001
53,0	106,6	0,994	+0,003
53,5	109,2	0,992	+0,001
54,0	111,9	0,992	+0,001
54,5	114,8	0,993	+0,002
55,0	116,9	0,991	0
55,5	119,8	0,989	-0,003
56,0	122,8	0,990	-0,001
56,5	125,6	0,989	-0,002
57,0	128,7	0,990	-0,001
57,5	131,8	0,991	0
58,0	135,0	0,992	+0,001
средн. 0,991			

ТАБЛИЦА ХС А.

*Температуры кипения раствора сахара 21,06% при давленияхъ
89,45—147,80 mm.*

(опытные данные).

Vac. R	t° жидк.	t° паръ	Vac. L	Vac. R	t° жидк.	t° паръ	Vac. L	Bar. Athm.	t° средн.	Давление средн.
mm.	°C.	°C.	mm.	mm.	°C.	°C.	mm.	mm.	°C.	mm.
653,2	49,4	49,5	652,1	652,2	49,6	49,6	651,3	742,0	49,52	89,45
646,3	51,0	51,0	645,2	645,4	51,15	51,15	644,9	741,8	51,10	96,4
641,0	52,1	52,05	640,2	640,7	52,1	52,05	640,2	741,6	52,07	101,1
635,2	53,1	53,2	635,0	635,1	53,2	53,3	634,2	741,5	53,2	106,6
629,3	54,0	54,1	628,7	628,9	54,1	54,2	628,2	740,3	54,1	111,5
623,1	55,1	55,1	622,4	622,9	55,2	55,3	621,9	740,3	55,2	117,75
617,0	56,1	56,1	616,5	616,5	56,2	56,2	615,9	739,8	56,15	123,35
610,0	57,25	57,3	609,8	609,8	57,3	57,3	609,4	739,8	57,3	130,05
603,9	58,25	58,25	603,8	603,9	58,25	58,25	603,8	739,7	58,25	135,9
601,1	58,65	58,75	600,4	600,8	58,75	58,85	600,0	739,8	58,75	139,25
695,2	59,55	59,55	594,8	595,0	59,55	59,65	594,5	739,8	59,60	144,95
592,0	59,95	59,95	591,8	592,0	59,95	59,95	591,8	739,7	59,95	147,80

ТАБЛИЦА ХС В.

Упругость пара раствора сахара 21,06% при темп. 49°—58° C°.
 (интерполированные данные).

Температура °C	Давление mm.	$\frac{P_1}{P_0}$	Разность
		—	—
49,0	87,0	0,986	+ 0,003
49,5	89,1	0,986	+ 0,003
50,0	91,3	0,985	+ 0,002
50,5	93,6	0,985	+ 0,002
51,0	95,85	0,984	+ 0,001
51,5	98,2	0,984	+ 0,001
52,0	100,5	0,984	+ 0,001
52,5	103,0	0,984	+ 0,001
53,0	105,5	0,984	+ 0,001
53,5	108,0	0,981	- 0,002
54,0	110,8	0,981	- 0,002
54,5	113,35	0,980	- 0,003
55,0	116,1	0,984	+ 0,001
55,5	119,0	0,982	- 0,001
56,0	121,8	0,981	- 0,002
56,5	124,6	0,981	- 0,002
57,0	127,7	0,982	- 0,001
57,5	130,3	0,980	- 0,003
58,0	134,4	средн. 0,983	

ТАБЛИЦА ХСІ А.

Температуры кипения раствора сахара 38,84% при давленияхъ
94,55—137,55 mm.

(опытные данные).

Vac. R mm.	t° ЖИДК. °C.	t° паръ °C.	Vac. L mm.	Vac. R mm.	t° ЖИДК. °C.	t° паръ °C.	Vac. L mm.	Bar. Athm.	t° средн °C.	Давление средн. mm.
649,2	50,0	50,05	649,0	648,7	50,1	50,15	648,5	738,3	—	—
643,9	51,2	51,2	643,4	643,4	51,25	51,3	643,3	738,1	51,23	94,55
641,1	51,8	51,8	640,8	640,6	51,85	51,9	640,6	738,0	51,83	97,25
635,7	52,85	52,9	635,7	635,3	53,0	53,0	635,4	738,0	52,94	102,5
632,3	53,4	53,4	631,7	631,3	53,5	53,5	631,2	736,8	53,45	105,2
625,4	54,6	54,55	624,9	625,4	54,6	54,6	624,9	736,5	54,60	111,25
620,2	55,5	55,5	619,8	619,8	55,6	55,5	619,8	736,3	55,52	116,45
614,2	56,6	56,6	613,7	613,7	56,6	56,7	613,4	736,2	56,62	122,45
611,1	57,1	57,15	610,3	610,7	57,2	57,2	609,9	736,2	57,16	125,75
607,3	57,85	57,85	606,3	606,5	57,85	57,85	606,0	736,1	57,85	129,6
603,4	58,35	58,35	602,7	603,3	58,4	58,35	602,7	736,1	58,36	133,15
599,4	59,05	59,05	598,4	598,6	59,15	59,05	597,9	736,1	59,10	137,55

Таблица ХСІ В.
Упругость пара раствора сахара 38,84%, при темп. 50°—59° C°.
 (интерполированные данные).

Температура °C.	Давление mm.	$\frac{p_1}{p_0}$	Разность
50,0	89,0	0,960	+ 0,001
50,5	91,1	0,959	0
51,0	93,5	0,960	+ 0,001
51,5	95,8	0,960	0
52,0	98,2	0,961	+ 0,002
52,5	100,6	0,960	0
53,0	103,1	0,961	+ 0,002
53,5	105,7	0,960	+ 0,001
54,0	108,3	0,959	0
54,5	110,9	0,959	0
55,0	113,5	0,962	+ 0,003
55,5	116,2	0,959	0
56,0	118,9	0,958	- 0,001
56,5	121,8	0,958	- 0,001
57,0	124,6	0,959	0
57,5	127,5	0,959	0
58,0	130,2	0,957	- 0,002
58,5	133,6	0,963	+ 0,004
59,0	136,7	0,959	0
средн. 0,959			

ТАБЛИЦА ХСII А.

*Температуры кипения раствора сахара 46,74% при давленияхъ
83,15—138,5 mm.*

(опытныя данные).

Vac. R	t° Жидк.	т° паръ	Vac. L	Vac. R	t° Жидк.	т° паръ	Vac L	Bar. Athm.	t° средн.	Давление средн
mm.	°C.	°C.	mm.	mm.	°C.	°C.	mm.	mm.	°C.	mm.
655,5	48,8	48,8	655,1	655,3	48,9	48,9	655,4	738,2	48,85	83,15
649,3	50,4	50,4	648,1	648,8	50,5	50,5	648,1	738,2	50,45	89,6
644,5	51,4	51,4	644,3	644,5	51,5	51,5	644,1	738,4	51,45	94,05
640,4	52,4	52,4	639,7	640,0	52,5	52,5	639,3	738,6	52,45	98,15
636,5	53,2	53,2	636,4	636,4	53,3	53,3	636,3	738,7	53,25	102,35
633,4	53,85	53,9	633,3	633,0	54,0	54,0	632,8	738,8	53,94	105,7
629,5	54,8	54,7	629,3	629,4	54,85	54,8	628,8	740,0	54,79	110,5
624,9	55,65	55,7	624,4	624,4	55,7	55,7	624,3	740,0	55,71	115,55
621,5	56,2	56,2	621,2	621,3	56,3	56,3	620,7	740,1	56,25	118,95
616,8	57,05	57,15	616,4	616,5	57,15	57,25	616,0	740,2	57,15	123,8
613,6	57,70	57,75	613,0	613,1	57,85	57,85	612,6	740,2	57,79	127,15
610,2	58,30	58,30	609,4	609,2	58,45	58,45	608,9	740,2	58,37	130,3
605,1	59,25	59,25	604,2	604,5	59,25	59,25	608,8	740,2	59,25	135,7
601,7	—	59,65	601,7	601,7	—	59,65	601,75	740,2	59,65	138,5

ТАБЛИЦА ХСII В.

Упругость пара раствора сахара 46,74%, при темп. 49°—59° С°.
(интерполированные данные).

Температура °C.	Давление mm.	$\frac{p_1}{p_0}$	Разность
		—	—
49,0	83,6	0,948	+0,006
49,5	85,6	0,948	+0,006
50,0	87,6	0,945	+0,003
50,5	90,0	0,948	+0,006
51,0	91,8	0,942	0
51,5	94,0	0,942	0
52,0	96,2	0,942	0
52,5	98,4	0,939	-0,003
53,0	101,0	0,941	-0,001
53,5	103,5	0,940	-0,002
54,0	106,0	0,939	-0,003
54,5	108,5	0,939	-0,003
55,0	111,1	0,941	-0,001
55,5	114,1	0,941	-0,001
56,0	117,1	0,944	+0,002
56,5	119,5	0,940	0
57,0	122,2	0,940	-0,002
57,5	125,0	0,940	-0,002
58,0	128,0	0,941	-0,001
58,5	131,0	0,945	+0,003
59,0	134,3	0,942	0
средн. 0,942			

ТАБЛИЦА XCIII А.

*Температуры кипения раствора сахара 52.31%, при давленияхъ
85,80—129,50 mm.*

(опытные данные).

Vac. R	<i>t°</i> жидк.	<i>t°</i> паръ	Vac. L	Vac. R	<i>t°</i> жидк.	<i>t°</i> паръ	Vac. L	Bar. Athm.	<i>t°</i> средн.	Давление средн.
mm.	°C.	°C.	mm.	mm.	°C.	°C.	mm.	mm.	°C.	°C.
657,0	50,0	50,0	656,1	656,5	50,05	50,05	656,0	742,2	50,02	85,80
652,4	51,05	51,0	652,0	652,3	51,10	51,10	651,6	742,2	51,05	90,10
647,3	52,0	52,0	647,0	647,2	52,1	52,1	636,9	742,2	52,05	95,15
644,6	52,7	52,7	644,2	644,4	52,7	52,7	644,0	742,2	52,7	97,90
638,2	53,7	53,8	637,6	637,9	53,8	53,9	637,5	741,0	53,80	103,2
634,1	54,6	54,6	631,3	633,6	54,6	54,6	633,3	741,0	54,6	107,45
630,6	55,3	—	630,1	630,1	55,3	—	629,9	741,1	55,3	110,95
625,9	56,1	56,1	625,4	625,6	56,1	56,1	625,3	741,0	56,1	115,5
622,4	56,6	—	622,4	622,4	56,65	56,7	622,3	741,0	56,61	118,65
619,2	57,2	—	618,9	619,2	57,2	—	618,8	740,8	57,2	121,8
615,4	57,85	57,85	614,8	615,2	57,85	57,85	614,8	740,7	57,85	125,65
611,3	58,55	58,55	611,2	611,3	58,55	58,55	611,0	740,7	58,55	129,5

ТАБЛИЦА ХСIII В.

Упругость пара раствора сахара 52,31% при темп. 50°—57,5 °C.

(интерполированные данные).

Температура °C	Давление mm.	$\frac{p_t}{p_0}$	Разность
50,0	85,8	0,926	+ 0,001
50,5	87,9	0,925	0
51,0	90,1	0,925	0
51,5	92,3	0,925	0
52,0	94,6	0,926	+ 0,001
52,5	96,9	0,925	0
53,0	99,4	0,926	+ 0,001
53,5	101,8	0,925	0
54,0	104,4	0,925	0
54,5	106,9	0,925	0
55,0	109,5	0,928	+ 0,003
55,5	112,0	0,924	- 0,001
56,0	114,9	0,926	+ 0,001
56,5	117,8	0,927	+ 0,002
57,0	120,8	0,929	+ 0,004
57,5	123,8	0,930	+ 0,005
средн. 0,925			

Упругость пара болѣе крѣпкихъ растворовъ не была измѣрена, такъ какъ было замѣчено, что растворъ, содержащий 60,30% сахара, во время опыта измѣнился, именно, пожелтѣлъ и выдѣлилъ осадокъ. Данныя полученные для этого раствора, я счелъ излишнимъ приводить. Растворы менѣе крѣпкие, повидимому, не измѣняются въ теченіе того времени, пока продолжается опытъ.

Изъ приведенныхъ выше результатовъ измѣренія видно, что отношеніе $\frac{p_1}{p_0}$, т. е. относительная величина упругости пара раствора, для разныхъ температуръ въ предѣлахъ 50°—60° C. опыта, колеблется очень мало въ ту и другую сторону около нѣкоторой средней. При той точности, съ которой были сдѣланы наблюденія, нужно эти колебанія счесть результатомъ ошибокъ наблюденія, а отношеніе $\frac{p_1}{p_0}$ можно принять *независимымъ отъ температуры*. Слѣдовательно, законъ *Babо*, конечно съ извѣстнымъ приближеніемъ, подтверждается и для водныхъ растворовъ сахара.

Я принялъ отношеніе $\frac{p_1}{p_0}$ независимымъ отъ температуры и пользовался этой величиной для *характеристики* упругости пара растворовъ сахара.

Въ таблицѣ XCIV сопоставлены концентраціи растворовъ сахара и величины $\frac{p_1}{p_0}$, полученные непосредственнымъ опытомъ. По этимъ даннымъ построена кривая.

Въ таблицѣ XCIV сопоставлены концентраціи растворовъ сахара и соответствующія имъ величины $\frac{p_1}{p_0}$, прочитанныя по кривой.

Концентраціи выражены содержаніемъ грм. сахара въ 100 грм. раствора ($\pi\%$) и содержаніемъ числа граммолекулъ сахара въ 1000 гр. воды (n).

Т А В Л И Ц А XCIV.

Упругость пара водныхъ растворовъ сахара, отнесенная къ упругости пара воды при той же температурѣ.

(опытные данные).

К о н ц е т р а ц і я		$\frac{p_1}{p_0}$
$\pi\%$	n	—
4,478	0,1370	0,998
11,50	0,3800	0,992
14,14	0,4817	0,991
21,06	0,7801	0,983
38,84	1,856	0,959
46,74	2,566	0,942
52,31	3,207	0,925

ТАВЛИЦА ХСV.

Упругость пара водныхъ растворовъ сахара, отнесенная къ упругости пара воды при той же температурѣ.

(интерполированныя данныя).

Содержаніе граммовъ сахара въ 100 грам. раствора.	$\frac{p_1}{p_0}$	Содержаніе граммомолекулъ сахара на 1000 грам. воды.	$\frac{p_1}{p_0}$
$\pi^{\circ}/_0$	—	n	—
0	1,000	0	1,000
5	0,997	0,4	0,992
10	0,994	0,8	0,984
15	0,990	1,2	0,976
20	0,986	1,6	0,966
25	0,980	2,0	0,955
30	0,974	2,4	0,945
35	0,967	2,8	0,935
40	0,95	3,20	0,925
45	0,946		
50	0,932		

Если составъ раствора выражать въ вѣсовыхъ процентахъ, т. е. числомъ граммовъ сахара въ 100 грам. раствора, то кривая, выражающая зависимость между составомъ раствора (концентраціей) и упругостью его пара, оказывается выпуклой и круто спускается внизъ, по мѣрѣ того, какъ растетъ концентрація.

Если составъ раствора выражать числомъ граммомолекулъ сахара, приходящихся на 1000 граммовъ воды, то также кривая представляетъ почти прямую линію.

Обѣ кривыя почти точно проходятъ черезъ точки наблюденій, лишь только 2 наблюденія лежатъ нѣсколько внѣ кривой.

Сравненіе полученныхъ результатовъ съ данными другихъ авторовъ. Полученные результаты были сравнены съ извѣстными въ литературѣ данными. При этомъ имѣлось ввиду:

1) узнать, насколько эти данные разнятся другъ отъ друга;

2) имѣть возможность вывести заключеніе о пригодности употребленаго метода и степени его точности;

3) изъ всѣхъ извѣстныхъ числовыхъ данныхъ для упругости пара сахарныхъ растворовъ вывести вѣроятное среднее.

Мнѣ известны прямая измѣренія упругости пара сахарныхъ растворовъ, произведенныя Wüllner'омъ, Dieterici и Smits'омъ.

Измѣренія *Вюльнера*¹⁾ произведены барометрическимъ методомъ.

Въ таблицѣ XCVI приведены результаты этихъ измѣреній.

Концентрація выражена отношеніемъ массы сахара къ массѣ воды, принятой за 100.

Т а б л и ц а XCVI.

Упругость пара водныхъ растворовъ сахара по наблюденіямъ Вюльнера.

Темпера- тура ^{°C.}	Упругость пара чистой воды <i>mm.</i>	Наблюденное понижение упругости пара для растворовъ концентрацій:		
		50 <i>mm.</i> — 100	100 <i>mm.</i> — 100	150 <i>mm.</i> — 100
29,2	30,13	1,49	2,68	3,97
42,7	63,35	2,28	4,76	7,10
47,2	79,91	2,97	6,24	9,41
56,0	123,24	5,04	9,75	15,04
66,8	202,60	7,01	13,93	21,54
73,1	266,29	8,98	16,99	26,67
80,4	360,49	11,85	24,05	37,85
83,6	409,81	13,30	26,90	40,78
90,9	543,72	16,43	34,14	51,85
96,7	674,60	21,12	43,73	68,31

Наблюденія *Dieterici*²⁾ произведены по дифференциальному методу, специально имъ разработанному.

Измѣрялась разница между упругостью пара чистой воды и упругостью пара раствора. Манометромъ служила упругая перепонка, раздѣлявшая два сосуда, въ одномъ изъ которыхъ находился растворъ, въ другомъ—чистая вода. Выгибъ перепонки при помощи рычаговъ передавался зеркалу, отклоненія которого измѣрялись на шкалѣ. По утверждению *Dieterici*, его методъ позволяетъ измѣрить разницу давленій съ точностью 0,001 *mm.* ртутнаго столба. Всѣ наблюденія *Dieterici* произведены при 0°.

Полученные *Dieterici* въ разное время числа соединены въ таблицѣ XCVII.

Концентрація растворовъ выражена числомъ граммолекулъ сахара (*n*), приходящихся на 1000 грм. воды. Упругость пара чистой воды при 0° принята равной 4,62 *mm.* Понижение упругости выражено въ *mm.* ртутнаго столба.

¹⁾ *Wüllner*, Pogg. Ann. 103, 548. 1858.

²⁾ *Dieterici*, Wied. Ann. 42, 536. 1891; 62, 616. 1897; 67, 865. 1899.

ТАБЛИЦА ХСVII.

Упругость пара водныхъ растворовъ сахара по наблюденіямъ Dieterici.

<i>n</i>	Наблюденное понижение	<i>n</i>	Наблюденное понижение
—	mm	—	mm
0,116	0,0078	0,506	0,0405
0,1506	0,0127	0,604	0,0250
0,193	0,0136	0,991	0,0874
0,255	0,0199	1,0016	0,0894
0,2653	0,0223	1,0122	0,0916
0,319	0,0250	2,00	0,181
0,4993	0,0433		

Наблюденія Smits'a¹⁾ произведены по методу кипѣнія.

Манометръ, которымъ онъ измѣрялъ давленіе, былъ наполненъ двумя несмѣшивающимися жидкостями, именно, анилиномъ и водой. При помощи такого манометра онъ могъ отсчитывать разности давленій съ точностью 0,00024 mm. ртутного столба. Измѣренія произведены при 0°.

Полученные Smits'омъ данные приведены въ таблицѣ ХСVIII.

Концентрація растворовъ выражена числомъ граммолекулъ сахара (*n*) на 1000 грам. воды. Пониженіе упругости вычислено въ mm. ртутного столба. Упругость пара воды при 0° принята равной 4,62 mm.

ТАБЛИЦА ХСVIII.

Упругость пара растворовъ сахара по наблюденіямъ Smits'a.

<i>n</i>	Наблюденное понижение
—	mm.
1,8821	0,17453
0,77912	0,06485
0,28340	0,02366
0,17287	0,01439
0,08488	0,00705
0,04630	0,00388
0,02138	0,00178

1) Smits, Zeitschr. phys. Chem. 25, 574. 1893.

Чтобы сравнить числа всѣхъ этихъ наблюдателей, я нашелъ удобнымъ сравнивать не абсолютныя числа упругостей пара при какой нибудь выбранной температурѣ, а отношенія $\frac{p_1}{p_0}$, т. е. упругость пара раствора (p_1), отнесенную къ упругости пара чистой воды (p_0) при той же температурѣ. Отношеніе $\frac{p_1}{p_0}$, насколько это до сихъ поръ выяснилось, можно считать, по крайней мѣрѣ, *практически*, т. е. въ предѣлахъ ошибки наблюденій, независимымъ отъ температуры. Для каждого ряда наблюденій строилась отдельная кривая.

Въ Таблицѣ XCIX сравнены величины $\frac{p_1}{p_0}$, прочитанныя по этимъ кривымъ для разныхъ концентрацій. Концентрація выражена числомъ граммомолекулъ сахара, приходящихся на 1000 грам. воды (n).

Таблица XCIX.
Упругость пара водныхъ растворовъ сахара.

Концентрація	Wüllner	Dieterici	Smits	Михайленко	Вѣроятное среднее
n	$\frac{p_1}{p_0}$	$\frac{p_1}{p_0}$	$\frac{p_1}{p_0}$	$\frac{p_1}{p_0}$	$\frac{p_1}{p_0}$
0		0,9962	0,9962	0,996	0,9961
0,200		0,9924	0,9924	0,993	0,9925
0,400		0,9888	0,9888	0,989	0,9888
0,600		0,9849	0,9848	0,984	0,9846
0,800		0,9810	0,9810	0,980	0,9812
1,000		0,9772	0,9770	0,976	0,9770
1,200		0,9732	0,9732	0,971	0,9720
1,400	0,965	0,9692	0,9694	0,966	0,9678
1,600	0,960	0,9650	0,9654	0,961	0,9635
1,800	0,955	0,9610		0,955	0,9578
2,000	0,951			0,950	0,9487
2,200	0,946			0,946	0,9443
2,400	0,941			0,941	0,9393
2,600	0,936			0,935	0,9333
2,800	0,931			0,930	0,9287
3,000	0,926				

Результаты сдѣланного сравненія таковы: всѣ числа упругости пара растворовъ сахара, не смотря на то, что измѣренія были произведены разнородными методами, въ общемъ сходятся; наблюденія Dieterici и Smits'a дали почти идентичныя числа; числа Вюлльнера нѣсколько ниже чиселъ Dieterici и Smits'a для концентрацій меньшихъ, чѣмъ $2n$ и довольно хорошо сходятся съ полученными мною для концентрацій большихъ $2n$; числа, полученные мною, очень хорошо сходятся съ числами Dieterici и Smits'a для слабыхъ концентрацій и съ числами Вюлльнера для болѣе сильныхъ концентрацій.

Отсюда слѣдуетъ, что точность результатовъ, полученныхъ по методу кипѣнія, и для растворовъ нужно считать достаточно удовлетворительной. Лучшихъ результатовъ, принимая во вниманіе недостатки метода, нельзя было ожидать.

Чтобы получить для упругости пара сахарныхъ растворовъ вѣроятное среднее, вышеприведенные наблюденія были оцѣнены такъ. Такъ какъ Вюлльнеромъ были произведены наблюденія лишь для трехъ концентрацій и сами наблюденія (ввиду того, что отношение $\frac{p_1}{p_0}$, вычисленное по его опы-
тамъ, сильно колеблется съ температурою, чего не должно быть) нужно признать сравнительно недостаточно точными,—то наблюденія Вюлльнера оцѣнены числомъ 1. Свои наблюденія я оцѣнилъ числомъ 2. Наконецъ, наблюденія Dieterici и Smits'a каждого я оцѣнилъ числомъ 4. Полученное такимъ образомъ среднее приведено въ послѣднемъ столбѣ таблицы XCIX.

Измѣреніе упругости пара растворовъ въ органическихъ растворителяхъ.

Описаніе прибора. Измѣренія упругости пара растворовъ въ органическихъ растворителяхъ были сдѣланы съ приборомъ, представлявшимъ собою описанный раньше приборъ Кальбаума, въ которомъ были произведены нѣкоторыя измѣненія. Эти измѣненія имѣли цѣлью достигнуть большей быстроты въ работѣ и большей точности въ измѣреніи давленія. Они состояли въ слѣдующемъ:

- 1) измѣреніе давленія производилось при помощи конструированнаго мною манометра, позволявшаго скоро и точно измѣрять давленіе въ приборѣ;
- 2) резервуаръ, умѣрявшій колебанія давленія въ приборѣ, имѣлъ ёмкость около 50 литровъ;
- 3) конструкція сосуда, въ которомъ производилось кипяченіе раствора, была видоизмѣнена такъ, что являлась возможность, не разряжая прибора, измѣнять концентрацію изслѣдуемаго раствора;
- 4) всѣ отдѣльныя части прибора были соединены другъ съ другомъ при помощи стеклянныхъ пришлифованныхъ другъ къ другу трубокъ со ртутными запорами, что позволяло удерживать въ приборѣ какое угодно давленіе, какъ угодно долго.

1) *Манометръ* состоялъ изъ барометра *B* (рис. 15) и вакууметрической трубки *C*, погруженныхъ въ одинъ и тотъ же резервуаръ со ртутью. Между трубками находилась латунная посеребренная шкала, вдоль которой могли передвигаться вверхъ и внизъ два ноніуса съ приспособленіями, позволявшими измѣрять уровень ртути въ обѣихъ трубкахъ съ точностью 0,1 mm.

На вакууметрической трубкѣ находился кранъ *A* со ртутнымъ запоромъ. Первоначальная цѣль помѣщенія этого крана состояла въ томъ, чтобы во время измѣренія высоты столба ртути въ трубкѣ *C* разобщать эту трубку отъ прибора, въ томъ предположеніи, что колебанія давленія въ приборѣ вслѣдствіе толчковъ кипящей жидкости будутъ вызывать колебанія уровня ртути въ трубкѣ *C*. При работѣ оказалось, однако, что вслѣдствіе большой ёмкости стеклянки *V*, регулирующей давленіе, этого не происходило; уровень ртути въ трубкѣ *C* двигался равномѣрно вверхъ или внизъ, пока

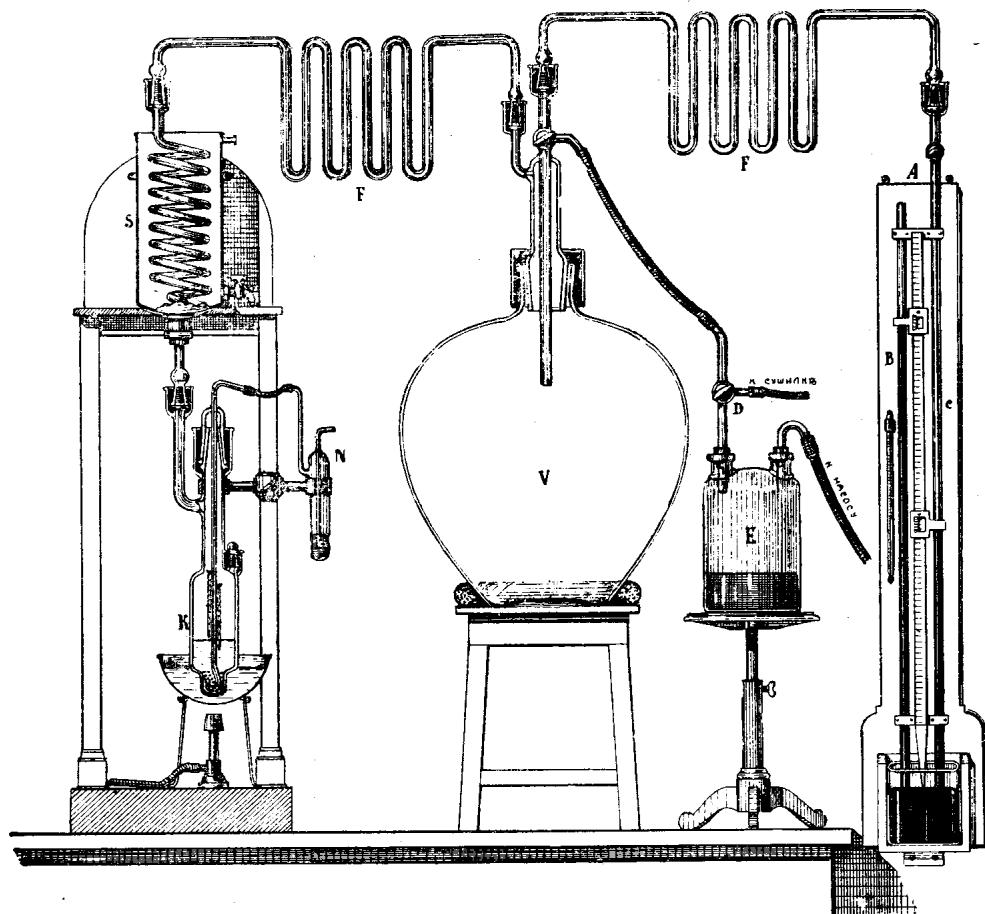


Рис. 15.

въ приборѣ не устанавливалось давленіе, а затѣмъ оставался точно (на сколько это позволяли замѣтить бывшія въ моемъ распоряженіи средства наблюденія уровня) на одной и той же высотѣ. Вслѣдствіе совершенства ртутныхъ запоровъ, примѣненныхъ при соединеніи отдѣльныхъ частей прибора, вхожденіе даже ничтожнаго количества виѣшиаго воздуха въ приборѣ было *абсолютно исключено*.

Трубка *C* была соединена съ сосудомъ *V*, регулирующимъ давленіе, а черезъ него, слѣдовательно, и съ приборомъ, въ которомъ производилось кипяченіе раствора. Разница уровней въ трубкахъ *B* и *C* измѣряла непосредственно давленіе въ приборѣ.

Преимущества измѣренія давленія этимъ манометромъ очевидны. При раньше описанномъ способѣ измѣренія давленія приходилось каждый разъ отсчитывать давленіе атмосферы и высоты верхняго и нижняго уровней

ртути въ вакууметрическихъ правой и лѣвой трубкахъ (рис. 13.), исправлять всѣ полученные высоты на расширеніе ртути отъ теплоты, и, затѣмъ, искомую величину находить вычитаніемъ. Измѣрять атмосферное давленіе одинъ разъ для цѣлой серіи опытовъ—нельзя, такъ какъ оно, какъ я имѣлъ возможность много разъ убѣдиться, даже за короткій промежутокъ времени чувствительно, т. е. въ предѣлахъ десятыхъ долей миллиметра можетъ измѣниться.

Показанія же описанного манометра не зависятъ отъ атмосферного давленія.

Другое преимущество этого манометра состоитъ въ томъ, что при работе съ нимъ приходится читать только верхніе уровни ртути, т. е. уровни ртути въ трубкахъ. Отсчеты нижнихъ уровней ртути, т. е. уровней ртути въ широкихъ сосудахъ, которые приходилось дѣлать раньше и выполненіе которыхъ сопряжено съ такимъ трудомъ и ошибками, здѣсь совершенно устраниены.

Наконецъ, неподвижность уровней ртути и наличность ноніусовъ позволяли измѣрить давленіе не только быстро, но и точно.

Наполненіе барометра произведено было подъ моимъ непосредственнымъ наблюденіемъ слѣдующимъ образомъ. Изъ барометрической трубки, тщательно вымытой и высушенной, былъ выкаченъ воздухъ при помощи ртутнаго насоса до разрѣженія Рентгеновскихъ лучей, причемъ трубка была хорошо прогрѣта сверху до низу для удаленія послѣднихъ слѣдовъ влажности и газовъ, конденсированныхъ на стѣнкахъ трубки. Затѣмъ, барометрическая трубка была соединена съ приборомъ для перегонки ртути и ртуть, тщательно очищенная и предварительно перегнанная, отгонялась прямо въ барометрическую трубку, при чёмъ во все время операций трубка прогревалась и давленіе въ приборѣ, при помощи ртутнаго насоса держалось близко къ нулю.

При такомъ способѣ наполненія была полная увѣренность, что въ барометрической пустотѣ осталось minimum того газообразнаго остатка, который вообще можетъ остаться при наиболѣе тщательномъ наполненіи барометра. Такъ какъ въ моемъ распоряженіи не было барометра, которому я могъ бы вполнѣ довѣряться, то я счелъ приготовленный мною барометръ нормальнымъ. Измѣренія упругости пара эфира, сдѣланныя при помощи этого манометра, и сравненіе полученныхъ чиселъ съ числами другихъ наблюдателей, дѣйствительно, показали, что при этомъ допущеніи я не сдѣлалъ замѣтной ошибки.

Барометрическая трубка имѣла на высотѣ одной трети отъ основанія перетяжку съ вплавленной въ нее узкой трубкой. Это предохраняло барометрическую пустоту отъ попаданія въ нее воздуха, могущаго увлечься вмѣстѣ со ртутью при измѣненіи уровня ртути въ барометрѣ вслѣдствіе измѣненія атмосферного давленія или измѣненія уровня ртути въ широкомъ стаканѣ, куда были опущены барометръ и вакууметрическая трубка.

Стаканъ, въ который были опущены обѣ трубки манометра, былъ стеклянныи. Нижнюю половину его, во всю ширину и длину, занимала прибитая ко дну и къ бокамъ мраморная вставка съ двумя глубокими гнѣздами, служившими ложемъ обоимъ трубкамъ. На крышкѣ, закрывавшей стаканъ, находилось приспособленіе въ видѣ широкаго болта (на рисункѣ онъ не показанъ), который можно было при помощи винта поднимать и опускать, и служившаго для приведенія уровня ртути въ стаканѣ къ острію шкалы. Это послѣднее при-

способлениј имѣло цѣлью дать возможность сравнивать барометръ прибора съ нормальнымъ и вообще пользоваться приборомъ, какъ барометромъ¹⁾.

2) *Резервуаръ, регулирующій давленіе*, представлялъ собою стеклянку въ 50 литровъ. Она была помѣщена между манометромъ и кипятильникомъ и находилась въ деревянномъ ящикѣ, стѣнки которого, согласно тому какъ принято въ Главной Палатѣ Мѣръ и Вѣсовъ при устройствѣ теплонепроницаемыхъ перегородокъ, были обиты сначала жестью, затѣмъ толстымъ картономъ. Оставшееся незанятымъ въ ящикѣ пространство было заполнено ватой. Всѣ эти приспособленія имѣли цѣлью защитить резервуаръ отъ временныхъ и случайныхъ измѣненій температуры во время работы съ приборомъ. На днѣ резервуара находилось некоторое количество хлористаго кальція, поддерживавшаго стѣнки резервуара въ сухомъ состояніи.

3) *Кипятильнику* въ общемъ была оставлена прежняя форма. Были увеличены только его размѣры, такъ что нормально онъ вмѣщалъ 200—300 к. см. изслѣдуемой жидкости; кроме того, стержень, на которомъ были привѣшены термометры, былъ сдѣланъ изъ полой толстостѣнной стеклянной трубки, такъ что этимъ стержнемъ можно было воспользоваться для впусканія въ приборъ воздуха. Боковое отверстіе тогда могло служить для введенія въ приборъ новыхъ порцій раствореннаго тѣла. Обыкновенно одна и также порція растворителя служила мнѣ для приготовленія трехъ растворовъ возрастающихъ концентрацій.

Окончивъ эти три ряда опредѣленій, я разгружалъ приборъ и заряжалъ его новой порціей растворителя.

4) *Холодильникъ* былъ оставленъ прежній. Во всѣхъ случаяхъ охлажденіе производилось смѣсью снѣга съ солью. При работѣ съ приборомъ легко можно было наблюдать, что главная масса даже такой летучей жидкости, какъ эфиръ, конденсировалась значительно ниже спирали холодильника.

5) *Температура* измѣрялась при помощи короткихъ термометровъ, разделенныхъ на 0,1°. Дѣленія были достаточно велики, чтобы наблюдать сотыя доли градуса невооруженнымъ глазомъ. Всѣ термометры были снабжены цертификатами *Physikalich.-Technische-Reichsanstalt-Charlottenbourg*. Одинъ термометръ, какъ и раньше, былъ помѣщенъ въ жидкости, другой—въ парахъ. Для защиты термометровъ и пара отъ потери тепла лучеиспусканиемъ, верхняя часть груши кипятильника обвертывалась оловянной бумагой, а шейка кипятильника была заключена въ картонный футляръ, оклеенный внутри оловянной бумагой и, кроме того, подбитый мѣхомъ. Въ тотъ моментъ, когда нужно было наблюдать термометры, футляръ раскрывался, показанія термометровъ записывались, затѣмъ, футляръ опять закрывался. Оба термометра показывали *неодинаково*, именно, термометръ въ жидкости показывалъ всегда *выше*, чѣмъ термометръ въ парахъ, и тѣмъ выше, чѣмъ

1) Описанный бароманометръ былъ проектированъ мною въ 1899 году и тогда же построенъ по моимъ указаніямъ механикомъ Университета Св. Владимира Шереметевымъ. Описанъ онъ мною въ 1900 году: Я. И. Михайленко. Объ упругости пара водныхъ растворовъ тростниковаго сахара. Киевъ 1900 г. Въ 1902 году такой же точно манометръ былъ описанъ Завидскимъ (Zawidsky) въ его работѣ по измѣренію упругости пара смѣсей. Когда появилась въ печати работа Завидскаго, былъ заявленъ приоритетъ на приборъ Frehrichs'омъ, который указываетъ, что аналогичный приборъ, подъ именемъ ртутнаго вакууметра, былъ описанъ имъ въ Zeitschr. f. angew. Chemie 1899, стр. 1171 и тогда же патентированъ.

концентрированнѣе былъ растворъ. Записывались отдельно показанія того и другого термометра.

6) *Нагреваніе* производилось при помощи водяной бани, въ которую былъ погруженъ нижній конецъ сосуда съ растворомъ. Температура бани держалась на 1° – 2° выше температуры кипѣнія раствора.

Высушиваніе прибора. Прежде всего приборъ высушивался. Операцию высушиванія при работѣ съ неводными растворами я считалъ особенно важной и употребилъ всѣ старанія къ тому, чтобы эта операція была произведена возможно тщательнѣе и совершеннѣе.

Высушиваніе производилось такъ. Приборъ, отдельные части которого предварительно были хорошо промыты водой и просушены спиртомъ и эфиромъ, собирался, какъ показано на рис. 15, и изъ прибора выкачивался воздухъ. Затѣмъ, приборъ соединялся съ сильнымъ сушильнымъ аппаратомъ вродѣ тѣхъ, которые употребляются при органическомъ анализѣ, и черезъ него медленно наполнялся сухимъ воздухомъ. Спустя нѣкоторое время, достаточное для того, чтобы воздухъ насытился парами оставшейся влаги, изъ прибора опять выкачивался воздухъ, опять впускался сухой воздухъ и т. д. до пяти разъ. Затѣмъ приборъ разнимался, наполнялся гранатами и изслѣдуемымъ растворомъ и собирался вновь, на этотъ разъ уже для наблюденій.

Гранаты, которыми кипятильникъ для облегченія кипѣнія наполнялся на $\frac{1}{3}$, были тщательно отобраны отъ постороннихъ примѣсей, прокипячены съ водой, спиртомъ, эфиромъ и тѣмъ растворителемъ, съ которымъ производилось изслѣдованіе, наконецъ, прокалены и охлаждены въ экскаторѣ.

Ходъ наблюденій. Когда приборъ былъ заряженъ и собранъ, въ немъ при помощи сосалки производилось желаемое разрѣженіе, нагревалась водяная баня, окружавшая кипятильникъ, и, когда изслѣдуемая жидкость закипѣла и установилась температура, производились отсчеты въ слѣдующемъ порядке: 1) читались показанія обоихъ термометровъ; 2) отсчитывались уровни ртути въ барометрической и вакууметрической трубкахъ; 3) черезъ 5 минутъ читались опять показанія обоихъ термометровъ; 4) опять отсчитывались уровни ртути въ барометрической и вакууметрической трубкахъ. Такимъ образомъ, давленіе каждый разъ измѣрялось два раза, температура — четыре раза. Несмотря на то, что воздухъ непрерывно сосался въ приборъ, давленіе внутри прибора, вслѣдствіе большой ёмкости регулирующаго давленіе резервуара, въ пятиминутный промежутокъ между каждыми двумя аналогичными отсчетами, какъ это легко видѣть въ приведенныхъ ниже протоколахъ опытовъ, измѣнялось лишь ничтожно; соответственнымъ образомъ ничтожно измѣнялась и температура. Изъ каждыхъ двухъ аналогичныхъ отсчетовъ выводилось среднее. Температуры термометровъ въ жидкости и въ парахъ записывались отдельно. Какъ выше было упомянуто, показанія ихъ всегда разнились другъ съ другомъ, и въ этомъ рядѣ опытовъ, проведенныхъ очень тщательно и съ термометрами болѣе чувствительными, чѣмъ въ первой серіи, я не нашелъ уже возможнымъ игнорировать это различіе и считать за температуру кипѣнія раствора среднее изъ показаній термометровъ — въ жидкости и парахъ.

Когда были сдѣланы всѣ записи, въ приборъ впускалось черезъ сушилку нѣкоторое количество воздуха; какъ только устанавливалась новая температура кипѣнія, производились новые отсчеты и т. д.

Когда была закончена одна серія измѣреній (съ растворами трехъ концентрацій), приборъ разнимался, заряжался новымъ растворомъ и начиналась новая серія измѣреній.

Измѣреніе упругости пара чистаго эфира. Такъ какъ эфиръ принадлежитъ къ числу веществъ, которыя легче другихъ удается получить въ чистомъ состояніи, и такъ какъ упругость пара эфира уже неоднократно была измѣрена наблюдателями высокаго авторитета, то измѣреніе упругости пара эфира и было предпринято прежде всего, съ цѣлью проконтролировать точность и отчетливость работы прибора.

Эфиръ, взятый для опытовъ, былъ особенно тщательно очищенъ такъ, какъ это было описано выше стр. 132.

Въ таблицахъ С, СІ, СІІ и СІІІ приведены записи четырехъ серій наблюденій въ той послѣдовательности, въ какой дѣлались наблюденія. Въ этихъ таблицахъ t^0 жидк. обозначаетъ температуру термометра, шарикъ котораго находился въ жидкости; t^0 паръ обозначаетъ температуру термометра, помѣщенаго въ парахъ; подъ знакомъ Баром. помѣщены отсчеты уровней ртути въ барометрической трубкѣ; подъ знакомъ Вакуум. помѣщены отсчеты уровней ртути въ вакууметрической трубкѣ; T^0 обозначаетъ температуру въ комнатѣ; t^0 жидк. средн. есть среднее изъ наблюденныхъ температуръ кипящей жидкости, t^0 паръ средн. есть среднее изъ наблюденныхъ температуръ пара; p_0 есть среднее наблюденное давленіе, выраженное въ миллиметрахъ ртутнаго столба при 0^0 .

ТАБЛИЦА С.

Температуры кипѣнія чистаго эфира при давленіяхъ 395,51—442,63 mm.

(опытныя данныя; первая серія наблюденій).

t^0 жидк.	t^0 паръ	Разн.	Баром.	Вакуум.	T^0	t^0 жидкость средн.	t^0 паръ средн.	p_0
$^{\circ}\text{C}.$	$^{\circ}\text{C}.$	$^{\circ}\text{C}.$			$^{\circ}\text{C}.$	$^{\circ}\text{C}.$	$^{\circ}\text{C}.$	mm.
17,40	17,20	0,2	147,9	544,4	16	17,4	17,2	395,51
17,40	17,20	0,2	147,8	544,4				
18,39	18,20	0,19	147,9	560,9	17	18,4	18,21	411,92
18,41	18,22	0,19	147,9	561,0				
19,23	19,04	0,19	147,9	574,7	17	19,23	19,04	425,75
19,23	19,04	0,19	147,9	574,7				
20,19	20,02	0,17	147,9	591,7	17	20,185	20,02	442,63
20,18	19,95	0,16	147,9	591,7				

ТАБЛИЦА СІ.

*Температуры кипіння чистого эфира при давленіяхъ 402,29--478,4 mm.
(опытныя даннныя; вторая серія наблюденій).*

t° жидк.	t° паръ	Разн.	Баром.	Вакум.	T°	t° жидкость средн.	t° паръ средн.	p_0
$^{\circ}C.$	$^{\circ}C.$	$^{\circ}C.$		$^{\circ}C.$		$^{\circ}C.$	$^{\circ}C.$	mm.
17,88	17,65	0,23	145,8	549,2	17	17,88	17,65	402,29
17,88	17,65		145,8	549,2				
18,72	18,49	0,23	145,7	563,2	17	18,72	18,49	416,29
18,72	18,49	0,23	145,7	563,1				
19,74	19,52	0,22	145,5	580,2	17	19,74	19,52	433,46
19,74	19,52	0,22	145,5	580,1				
20,66	20,44	0,22	145,2	596,1	17	20,66	20,44	449,65
20,66	20,44	0,22	145,2	596,1				
21,30	21,08	0,22	144,9	607,7	17	21,305	21,09	461,49
21,31	21,10	0,21	144,9	607,7				
22,24	22,01	0,23	144,6	624,3	17	22,245	22,015	478,4
22,25	22,02	0,23	144,6	624,3				

ТАБЛИЦА СІІ.

*Температуры кипіння чистого эфира при давленіяхъ 392,19 – 460,66 mm.
(третья серія наблюденій; опытныя даннныя).*

t° жидк.	t° паръ	Разн.	Баром.	Вакум.	T°	t° жидкость средн.	t° жидк. паръ	p_0
$^{\circ}C.$	$^{\circ}C.$	$^{\circ}C.$		$^{\circ}C.$		$^{\circ}C.$	$^{\circ}C.$	mm.
17,26	17,00	0,26	145,3	538,5	17'	17,26	17,00	392,19
17,26	17,00	0,26	145,2	538,7				
18,35	18,10	0,25	145,2	556,1	17°	18,35	18,10	409,76
18,35	18,10	0,25	145,2	556,1				
19,25	19,01	0,24	144,0	570,4	17'	19,255	19,02	425,16
19,26	19,03	0,23	144,1	570,4				
20,25	20,03	0,22	143,8	587,4	18'	20,26	20,035	442,45
20,27	20,04	0,23	143,6	587,5				
21,25	21,06	0,19	143,3	605,1	18'	21,26	21,055	460,55
21,27	21,05	0,22	143,2	605,2				

ТАБЛИЦА СІІІ.

Температуры кипѣнія чистаго эфира при давленіяхъ 407,76—467,79 mm.
(четвертая серія наблюденій; опытныя данныя).

t° жидк.	t° паръ	Разн.	Баром.	Вакуум.	T°	t° жидкости средн.	t° паръ средн.	p_0
$^{\circ}$ C.	$^{\circ}$ C.	$^{\circ}$ C.			$^{\circ}$ C.	$^{\circ}$ C.	$^{\circ}$ C.	mm.
18,15	17,95	0,20	157,5	566,4	17	18,16	17,96	407,76
18,17	17,98	0,19	157,5	566,4	17	18,87	18,62	418,64
18,87	18,62	0,25	157,5	577,3	17	19,48	19,26	428,91
18,87	18,62	0,25	157,5	577,3	17	20,08	19,86	439,48
19,48	19,26	0,22	157,5	587,6	17	20,87	20,645	453,60
19,48	19,26	0,22	157,5	587,6	17	21,65	21,44	467,79
20,07	19,85	0,22	157,3	598,0	17			
20,09	19,87	0,22	157,3	598,0	17			
20,87	20,64	0,12	157,0	611,9	17			
20,87	20,65	0,12	157,2	612,0	17			
21,65	21,44	0,21	156,9	626,0	17			
21,65	21,43	0,22	156,9	626,0				

Для каждой серіи наблюденій была вычерчена своя кривая и по этой кривой наблюденія каждой серіи интерполированы въ предѣлахъ 17° — 22° при интервалѣ въ $0,5^{\circ}$. Такъ какъ температуры кипящей жидкости и ея пары различны, то одной и той же температурѣ соответствуютъ различные упругости, смотря потому отнесена ли температура къ жидкости, или къ пару. Въ таблицѣ СІV сведены данныя интерполяціи для того случая, когда температура измѣрена въ жидкости; въ таблицѣ СV—для того случая, когда температура измѣрена въ парахъ.

ТАБЛИЦА СІV.

Упругость пара чистаго эфира (температура измѣрена въ парахъ).
(интерполированныя данныя).

t° паръ	1-я серія	2-я серія	3-я серія	4-я серія	среднее
	p_0	p_0	p_0	p_0	p_0
$^{\circ}$ C.	mm.	mm.	mm.	mm.	
17,0	392,5	—	392,2	—	392,35
17,5	400,3	—	400,1	—	400,20
18,0	408,4	408,15	408,25	408,45	408,22
18,5	416,55	416,50	416,40	416,70	416,53
19,0	425,10	424,70	424,90	424,85	424,89
19,5	433,45	433,20	433,30	433,20	433,29
20,0	442,20	441,85	442,00	442,00	442,02
20,5	—	450,80	450,65	450,90	450,78
21,0	—	459,70	459,70	460,20	459,87
21,5	—	468,90	—	469,90	469,40
22,0	—	478,40	—	—	478,40

ТАБЛИЦА СV.

Упругость пара чистого эфира (температура измѣрена въ жидкости).
(интерполированныя данные).

t° жидк.	1-я серія	2-я серія	3-я серія	4-я серія	среднее
	p_0	p_0	p_0	p_0	p_0
"C.					
17,0	—	—	388,40	—	388,40
17,5	397,10	—	397,60	—	397,35
18,0	405,25	404,40	404,10	—	404,91
18,5	413,50	412,65	412,40	413,00	412,87
19,0	421,80	420,90	420,80	420,85	421,09
19,5	430,35	429,25	429,40	429,40	429,60
20,0	438,20	437,95	438,00	437,20	437,83
20,5	—	446,85	446,80	446,90	446,85
21,0	—	456,00	455,75	456,10	455,92
21,5	—	465,05	—	465,80	465,82
22,0	—	474,10	—	—	474 10

Таблицы СIV и СV, устанавливая среднія величины упругости пара эфира для температуръ 17° — 22° , величины, которыми впослѣдствіи придется постоянно пользоваться, въ тоже время имѣютъ цѣлью дать материалъ для оцѣнки степени точности примѣненного метода. Чтобы сдѣлать эту оцѣнку, сравнимъ упругости пара различныхъ серій наблюденій для какой либо произвольно выбранной температуры, напр. 20° , и по способу наименьшихъ квадратовъ опредѣлимъ вѣроятную погрѣшность каждого отдельного наблюденія и средняго вывода. Сдѣлавъ это, получимъ, что вѣроятная погрѣшность каждого отдельного наблюденія есть $\pm 0,066$ mm., а вѣроятная погрѣшность средняго вывода $\pm 0,033$ mm. Разсчетъ этотъ сдѣланъ для тѣхъ данныхъ, когда температура измѣрялась въ парахъ. Приблизительно такие же результаты получаются и для тѣхъ данныхъ, когда температура измѣрена въ кипящей жидкости¹⁾, а также не только для темп. 20° , но и для данныхъ какой угодно другой температуры.

Если принять во вниманіе сравнительную простоту прибора и манипуляцій и быстроту работы, то результаты нужно признать болѣе чѣмъ удовлетворительными.

Для абсолютной оцѣнки результатовъ, даваемыхъ методомъ и приборомъ, полученные среднія величины упругости пара эфира были сравнены съ численными величинами, найденными другими авторами, именно, Реньо, Рамзаэмъ и Юнгомъ и Баттелли. Для получения величинъ упругости пара эфира

¹⁾ Для этого ряда наблюденій данные 1-й серіи нѣсколько отличаются отъ данныхъ трехъ послѣдующихъ серій, которые другъ съ другомъ сходятся хорошо. Очевидно, въ наблюденіяхъ первой серіи было допущено вѣкоторое перегреваніе жидкости, котораго вполнѣ возможно было избѣгнуть, какъ это показываетъ сравненіе данныхъ второй, третьей и четвертой серіи наблюденій.

въ предѣлахъ температуръ 17—22°, наблюденія всѣхъ этихъ авторовъ были интерполированы по формулѣ:

$$\text{Log} p_0 = a - b \chi^{\theta} - c \theta, \quad (76)$$

при чмъ численное значеніе постоянныхъ мѣнялось согласно указаніямъ каждого отдельного автора. Именно, для постоянныхъ уравненія (76) Реньо ¹⁾ даетъ слѣдующія значенія: $a=5,0286298$; $b=-0,0002284$, $c=3,1906390$; $\log \chi=0,0145775$; $\log \beta=\overline{1}$, 9968777; $\theta=(t^{\circ}+20^{\circ})$; Рамзай и Юнгъ ²⁾—слѣдующія: $a=5,9834771$; $\log b=0,5240258$; $\log c=\overline{1}$, 5733238; $\log \chi=\overline{1}$, 99827459; $\log \beta=\overline{1}$, 99130336; $\theta=t^{\circ}$; Баттелли ³⁾—слѣдующія: $a=5,981578$; $b=3,337745$; $c=0,382505$; $\log \chi=\overline{1}$, 9982801; $\log \beta=\overline{1}$, 9910451; $\theta=t^{\circ}$.

Измѣренія Реньо были сдѣланы частью по барометрическому методу, частью по методу кипѣнія; измѣренія Рамзая и Юнга и измѣренія Баттелли были сдѣланы по методу наблюденія изотермъ.

Сравненіе сдѣлано въ таблицѣ CVI.

Таблица CVI.

Сравненіе численныхъ величинъ упругости пара эфира, полученныхыхъ разными авторами и разными методами.

(интерполированныя данныя).

t°	Regnault	Battelli	Ramsay and Joung	Mихайленко и Термом. въ парахъ	Цельтнеръ и Термом. въ жидкости
	p_0	p_0	p_0	p_0	p_0
"C.	mm.	mm.	mm.	mm.	mm.
17,0	383,69	390,61	392,86	392,35	388,40
17,5	391,56	398,76	400,21	400,20	397,35
18,0	399,53	406,98	408,23	408,22	404,91
18,5	407,65	415,37	416,55	416,53	412,87
19,0	415,89	423,88	425,03	424,89	421,09
19,5	424,25	432,61	433,63	433,29	429,60
20,0	432,78	441,32	442,19	442,02	437,83
20,5	441,43	450,11	451,23	450,78	446,85
21,0	450,23	459,32	460,24	459,87	455,92
21,5	459,28	468,53	469,39	469,40	465,82
22,0	468,27	477,80	478,69	478,40	474,10

Сравненіе численныхъ величинъ, собранныхъ въ таблицѣ CVI, приводить къ слѣдующимъ заключеніямъ.

1) Наблюденія Рамзая и Юнга почти совпадаютъ съ моими наблюденіями (для того случая, когда термометръ былъ помѣщенъ въ парахъ), причемъ

¹⁾ Regnault, Mem. de l'Acad. **26**, 339. 1862.

²⁾ Ramsay and Joung, Phil. Trans. London **178**, 57. 1887

³⁾ Battelli, Mem. Ac. di Torino (2) **60** 1891; Ann. de chim. phys. (6) **25**, 38. 1892.

совпадение это настолько близко, что его можно считать исключительнымъ для изслѣдований этого рода вообще, въ частности для данного случая, когда разница въ температурѣ на $0,1^{\circ}$ соотвѣтствуетъ разницѣ въ упругости пара на $1,47 - 1,86$ mm.; къ этому нужно прибавить еще, что оба ряда наблюденій сдѣланы различными методами.

2) Наблюденія *Рамзая и Юнга, Баттелли и мои* можно считать согла-сующимися, такъ какъ разницы между этими наблюденіями не превосходятъ обычныхъ разницъ между аналогичными наблюденіями, произведенными разными авторами—измѣреніе упругости пара принадлежитъ къ числу труднѣй-шихъ физическихъ манипуляцій.

3) Наблюденія *Реньо* рѣзко отличаются отъ наблюденій Рамзая и Юнга, Баттелли и моихъ.

Едва ли можетъ быть сомнѣніе, что числа Реньо не вѣрны. Причина этому та, что эфиръ, съ которымъ Реньо производилъ свои измѣ-ренія, не представлялъ собою чистаго препарата. На это обстоятельство указалъ самъ Реньо; именно, онъ замѣтилъ, что эфиръ, приготовленный имъ, со временемъ самъ по себѣ претерпѣвалъ какія то измѣненія, которыя вліяли на величину упругости его пара.

Между тѣмъ во всѣхъ справочныхъ книгахъ, каковы, напр., извѣстные „Physicalisch-Chemische Tabellen“ von *Landolt und Börnstein* 1894, „Physico-Chemical Tables“ by *John Castell-Evans* 1902, „Handbuch der Physik“ *Winkelmann* и др., вездѣ рядомъ съ данными другихъ авторовъ приведены и данные Реньо, и въ тѣхъ случаяхъ, когда кромѣ дан-ныхъ Реньо и Рамзая и Юнга, не приведено никакихъ другихъ (какъ это имѣть мѣсто въ „Таблицахъ“ Ландольта), пользующіяся Таблицами не имѣть рѣшительно никакихъ основаній сдѣлать тотъ или другой вы-боръ. Я думаю, что въ настоящее время, не смотря на весь вполнѣ заслуженный авторитетъ, которымъ пользуются наблюденія Реньо, его на-блюденія надъ упругостью пара эфира имѣютъ лишь историческое значеніе и ихъ слѣдуетъ исключить изъ „Таблицъ“ и другихъ справочныхъ изданій сегодняшняго дня.

4) Методъ кипѣнія даетъ величины упругости, которыя совпадаютъ съ величинами, полученными по барометрическому методу, только въ томъ слу-чаѣ, когда наблюденное давленіе отнесено къ температурѣ *пара*, а не жид-кости.

5) Приборъ былъ собранъ и функционировалъ вполнѣ правильно.

Съ этимъ приборомъ и были произведены нижеиздѣйствія измѣренія упругости пара растворовъ.

I. Смѣси эфира и нитробензола.

Измѣреніе упругости пара смѣсей эфира и нитробензола было предpri-нято съ цѣлью проверить данные Рауля ¹⁾, точность которыхъ была заподо-брѣна мною по слѣдующему поводу.

Разыскивая въ литературѣ опытный матеріалъ для проверки равенства $\frac{s_1}{s_0} = \frac{p_1}{p_0}$ на различныхъ примѣрахъ, между прочимъ, я обратился и къ измѣ-реніямъ упругости пара эфирныхъ растворовъ, произведеннымъ Раулемъ и, такъ какъ данныхъ для удѣльного вѣса не было, произвелъ самъ измѣреніе уд. вѣсъ смѣсей эфира и анилина и смѣсей эфира и нитробензола. Оказалось, что соотношеніе $\frac{s_1}{s_0} = \frac{p_1}{p_0}$ удовлетворялось сравнительно хорошо для смѣсей

¹⁾ *Raoult*, Ann. de chim. et phys. (6) **15**, 375. 1888.

эфира съ анилиномъ, но плохо для смѣсей эфира съ нитробензоломъ. Тогда мной рѣшено было провѣрить данныя Рауля.

Эфиръ и нитробензолъ были тщательно очищены, какъ это описано выше (стр. 132—133). Результаты измѣреній сведены въ табл. CVII—CXX; каждая таблица А представляетъ собою журналъ наблюдений и выведенныя изъ этихъ наблюдений среднія величины; каждая таблица В содержитъ величины упругости пара растворовъ, полученные путемъ графической интерполяціи опытныхъ данныхъ таблицы А. Графическое интерполированіе имѣло цѣлью сгладить ошибки отдельныхъ наблюдений и дать возможность судить о стройности даннаго ряда наблюдений.

Обозначенія въ таблицахъ тѣ же, что и раньше. Новые обозначенія:

p_1 жидк., p_1 паръ, $\frac{p_1}{p_0}$ жидк. и $\frac{p_1}{p_0}$ паръ обозначаютъ абсолютныя и относительныя упругости пара раствора, отнесенные къ температурѣ, измѣренной въ жидкости и въ парахъ. Кроме того, въ рядахъ $\frac{p_1}{p_0}$ жидк. и $\frac{p_1}{p_0}$ паръ выведены среднія величины (они напечатаны жирнымъ шрифтомъ) и вычислена среднія погрѣшность каждого средняго вывода.

Составъ смѣси выраженъ содержаніемъ нитробензола въ 100 в. ч. смѣси.

ТАБЛИЦА CVII А.

Температуры кипѣнія смѣси эфира и нитробензола $3,94\%$ при давленіяхъ **394,82—455,07** mm.

(опытныя данныя).

t^0 жидк.	t^0 паръ	Разн.	Баром.	Вакуум.	T^0	t^0 жидк. средн.	t^0 паръ средн.	p_1
°C. 17,91	°C. 17,89	°C. 0,02	142,5	538,2	°C. 15	°C. 17,91	°C. 17,89	mm. 394,82
17,91	17,89		142,4	538,3				
18,64	18,63	0,01	142,2	549,5	15	18,64	18,63	406,3
18,64	18,63		142,2	549,5				
19,38	19,36	0,02	142,2	562,0	15	19,385	19,365	418,78
19,39	19,37		142,2	562,0				
20,03	20,01	0,03	142,2	572,9	15	20,04	20,015	429,65
20,05	20,02		142,2	572,9				
20,68	20,59	0,18	142,1	584,1	16	20,69	20,595	440,98
20,70	20,60		142,1	584,2				
21,48	21,35	0,13	141,9	598,1	16	21,485	21,355	455,07
21,49	21,36		141,9	598,1				

Таблица CVII В.

Упругость пара смеси нитробензола и эфира $3,94\%$ при темп. 18° — $21,5^{\circ}$.
(интерполированные данные).

t°	p_1 жидк.	p_1 паръ.	$\frac{p_1}{p_0}$ жидк.	$\frac{p_1}{p_0}$ паръ.
°C.	mm.	mm.		
18,0	396,10	396,55	0,9784	0,9712
18,5	403,90	404,30	0,9784	0,9707
19,0	412,15	412,55	0,9786	0,9707
19,5	420,75	421,05	0,9790	0,9716
20,0	429,0	429,5	0,9799	0,9719
20,5	437,55	439,05	0,9793	0,9736
21,0	446,35	448,45	0,9788	0,9750
21,5	455,6	458,20	0,9781	0,9763
			0,9788±0,0002	0,9726±0,0008

Таблица CVIII А.

Температуры кипения смеси эфира и нитробензола $7,63\%$
при давлениях $402,86$ — $445,45$ mm.
(опытные данные).

t° жидк.	t° паръ	Разн.	Баром.	Вакуум.	T°	t° жидк. средн.	t° паръ средн.	p_1
°C.	°C.	°C.			°C.	°C.	°C.	mm.
19,12	18,69	0,44°	149,5	553,3	16	19,12	18,68	402,86
19,12	18,67		149,4	553,4				
19,67	19,22	0,45°	149,2	561,8	16,5	19,67	19,225	411,53
19,67	19,23		149,2	561,8				
20,25	19,77	0,48°	149,0	571,5	17	20,255	19,77	421,39
20,26	19,77		149,0	571,6				
20,98	20,49	0,48°	148,8	583,7	17	20,98	20,50	433,86
20,98	20,51		148,6	583,8				
21,65	21,10	0,54°	148,3	595,0	17	21,65	21,11	445,45
21,65	21,12		148,3	595,0				

ТАБЛИЦА CVIII В.

Упругость пара смеси эфира и нитробензола 7,63% при темп. 19°—21,5°.
(интерполированные данные).

t°	p_1 жидк.	p_1 паръ	$\frac{p_1}{p_0}$ жидк.	$\frac{p_1}{p_0}$ паръ
°C.	mm.	mm.		
19,0	401,0	407,75	0,9521	0,9594
19,5	408,90	416,45	0,9517	0,9609
20,0	417,15	425,20	0,9526	0,9621
20,5	425,70	433,90	0,9528	0,9625
21,0	434,30	443,25	0,9526	0,9636
21,5	442,90	---	0,9508	—
			0,9521 ± 0,0002	0,9617 ± 0,0006

ТАБЛИЦА CIX А.

Температуры кипения смеси эфира и нитробензола 9,95%
при давлениях 395,05—444,34 mm.

(опытные данные).

t° жидк.	t° паръ	Разн.	Баром.	Вакуум.	T°	t° жидк. средн.	t° паръ средн.	p_1
°C.	°C.	°C.			°C.	°C.	°C.	mm.
18,57	18,15	0,41	136,3	527,3	16	18,58	18,175	395,05
18,59	18,18		136,3	527,4				
19,38	18,96	0,42	136,1	539,3	16	19,38	18,96	402,21
19,38	18,96		136,0	539,3				
20,07	19,66	0,40	135,8	550,3	16	20,07	19,67	413,43
20,07	19,68		135,8	550,3				
20,94	20,53	0,41	135,6	564,7	16	20,945	20,53	428,08
20,95	20,53		135,5	564,8				
21,90	21,45	0,45	135,2	580,7	16	21,91	21,46	444,34
21,92	21,47		135,2	580,7				

ТАБЛИЦА СИХ В.

*Упругость пара смеси эфира и нитробензола 9,95% при темп. 18,5°—22,0°.
(интерполированные данные).*

t°	p_1 жидк.	p_1 паръ	$\frac{p_1}{p_0}$ жидк.	$\frac{p_1}{p_0}$ паръ
"C.	mm.	mm.		
18,5	388,90	394,95	0,9419	0,9482
19,0	396,40	402,85	0,9412	0,9480
19,5	404,20	410,65	0,9408	0,9475
20,0	412,35	418,95	0,9417	0,9478
20,5	420,55	427,55	0,9412	0,9462
21,0	428,95	436,15	0,9408	0,9482
21,5	437,35	445,20	0,9389	0,9486
22,0	446,10	—	0,9408	—
			0,9409	0,9477 ± 0,0002

ТАБЛИЦА СХ А.

Температуры кипения смеси эфира и нитробензола 15,96% при давленияхъ 376,61 429,41 mm.

(опытные данные).

t° жидк.	t° паръ	Разн.	Баром.	Вакуум.	T°	t° жидк. средн.	t° паръ средн.	p_1
"C.	"C.	"C.			"C.	"C.	"C.	mm.
18,63	18,31	0,33	130,2	507,8	16	18,64	18,315	376,61
18,65	18,32		130,2	507,8				
19,62	19,26	0,36	130,1	522,7	16	19,63	19,27	391,56
19,64	19,28		130,1	522,7				
20,40	20,02	0,39	129,7	534,4	16	20,395	20,00	403,64
20,39	19,98		129,7	534,5				
21,18	20,76	0,42	129,5	547,5	16	21,18	20,76	416,94
21,18	20,76		129,4	547,5				
21,96	21,51	0,46	128,9	559,5	17	12,96	21,50	429,41
21,96	21,49		128,9	559,5				

ТАБЛИЦА CX В.

*Упругость пара смеси эфира и нитробензола 15,96%, при темп. 18°—22,0°.
(интерполированные данные).*

t°	p_1 жидк.	p_1 паръ	$\frac{p_1}{p_0}$ жидк.	$\frac{p_1}{p_0}$ паръ
°C.	mm.	mm.		
18,0				
18,5	374,60	379,45	0,9074	0,9110
19,0	381,95	387,30	0,9068	0,9114
19,5	389,55	395,40	0,9066	0,9124
20,0	397,45	403,60	0,9076	0,9133
20,5	405,45	412,25	0,9074	0,9143
21,0	413,70	420,90	0,9076	0,9152
21,5	422,10	429,40	0,9061	0,9150
22,0	430,05	—	0,9070	—
			0,9070 ± 0,0002	0,9132 ± 0,0006

ТАБЛИЦА CXI А.

*Температуры кипения смеси эфира и нитробензола 20,81%,
при давленияхъ 365,92—425,73 mm.
(опытные данные).*

t° жидк.	t° паръ	Разн.	Баром.	Вакуум.	T°	t° жидк. средн.	t° паръ средн.	p_1
°C.	°C.	°C.			°C.	°C.	°C.	mm.
18,60	18,11	0,49	128,9	495,7	15	18,60	18,11	365,92
18,60	18,11		128,9	495,7				
19,63	19,07	0,59	129,0	510,8	15	19,63	19,065	380,97
19,63	19,06		128,9	510,9				
20,64	20,02	0,62	128,8	525,9	15,5	20,64	20,02	396,12
20,64	20,02		128,8	525,9				
21,55	20,86	0,70	128,9	541,3	16	21,56	20,86	411,43
21,57	20,86		128,8	541,4				
22,44	21,54 ¹⁾	0,75	128,8	555,7	16	22,44	21,69	425,73
22,44	21,84		128,9	555,7				

1) Было замѣчено, что при повышеніи температуры бани поднялась температура t° паръ, именно, до 21,84°, въ то время, какъ температура t° жидк. осталась неизмѣнной.

ТАБЛИЦА СХІ В.

Упругость пара смеси эфира и нитробензола 20,81% при темп. 18°–22°.
 (интерполированные данные).

t°	p_1 жидк.	p_1 паръ	$\frac{p_1}{p_0}$ жидк.	$\frac{p_1}{p_0}$ паръ
$^{\circ}C.$	<i>mm.</i>	<i>mm.</i>		
18,0	—	364,15		0,8919
18,5	364,50	372,10	0,8829	0,8935
19,0	371,55	380,00	0,8823	0,8943
19,5	378,95	387,95	0,8819	0,8952
20,0	386,35	395,90	0,8823	0,8958
20,5	393,95	404,70	0,8817	0,8976
21,0	401,85	413,50	0,8813	0,8991
21,5	410,05	422,40	0,8802	0,8999
22,0	418,35	—	0,8823	
			0,8818 ± 0,0003	0,8959 ± 0,0003

ТАБЛИЦА СХІІ А.

Температуры кипения смеси эфира и нитробензола 25,39% при давлениях 353,22–413,53 mm.

(опытные данные).

t° жидк.	t° паръ	Разн.	Баром.	Вакуум.	T°	t° жидк. средн.	t° паръ средн.	p_1
$^{\circ}C.$	$^{\circ}C.$	$^{\circ}C.$			$^{\circ}C.$	$^{\circ}C.$	$^{\circ}C.$	<i>mm.</i>
18,44	17,90	0,54	132,4	486,5	15	18,44	17,90	353,22
18,44	17,90		132,4	486,5				
19,41	18,97	0,51	132,4	500,3	15,5	19,41	18,90	367,02
19,41	18,97		132,4	500,3				
20,47	19,99	0,54	132,3	516,3	16	20,52	19,985	383,01
20,47	19,98		132,3	516,3				
21,54	20,99	0,58	132,2	532,1	16	21,54	20,99	399 01
21,54	20,99		132,1	532,1				
22,48	21,84	0,64	131,9	546,5	16	22,485	21,845	413,53
22,49	21,85		131,9	546,5				

Таблица СХII В.

*Упругость пара смеси эфира и нитробензола 25,39% при темп. 17,5°—22,5°.
(интерполированные данные).*

t°	p_1 жидк.	p_1 паръ	$\frac{p_1}{p_0}$ жидк.	$\frac{p_1}{p_0}$ паръ
°C.	mm.	mm.		
17,5	—	—		
18,0	—	354,50		0,8684
18,5	354,10	361,30	0,8576	0,8676
19,0	361,05	367,00	0,8572	0,8638
19,5	368,25	375,70	0,8570	0,8670
20,0	375,30	383,30	0,8572	0,8672
20,5	382,75	391,05	0,8566	0,8674
21,0	390,35	399,20	0,8561	0,8680
21,5	398,35	407,70	0,8551	0,8686
22,0	406,05	—	0,8562	—
22,5	413,90	—		
			0,8566 ± 0,0002	0,8676 ± 0,0006

Таблица СХIII А.

*Температуры кипения смеси эфира и нитробензола 30,56%
при давлениях 342,37—403,97 mm.*

(опытные данные).

t° жидк.	t° паръ	Разн.	Баром.	Вакуум.	T°	t° жидк. средн.	t° паръ средн.	p_1
°C.	°C.	°C.			°C.	°C.	°C.	mm.
18,48	17,94		134,0	477,1	15	18,48	17,94	342,37
18,48	17,94	0,54	133,9	477,2				
19,65	19,12		134,0	493,5	15	19,65	19,12	358,62
19,65	19,12	0,53	134,0	493,5				
20,67	20,17		134,1	508,3	15	20,67	20,17	373,32
20,67	20,17	0,50	134,1	508,4				
21,70	21,12		134,1	523,6	15	21,705	21,125	388,57
21,71	21,13	0,58	134,1	523,6				
22,72	22,08		134,0	538,9	15	22,72	22,065	403,97
22,72	22,05	0,66	134,0	539,0				

ТАБЛИЦА CXIII В.

*Упругость пара смеси эфира и нитробензола 30,56% при темп. 17,5°—22,5°.
(интерполированные данные).*

t°	p_1 жидк.	p_1 паръ	$\frac{p_1}{p_0}$ жидк.	$\frac{p_1}{p_0}$ паръ
°C.	mm.	mm.		
17,5	—	—		
18,0	—	343,20	—	0,8406
18,5	342,70	350,00	0,8300	0,8404
19,0	349,45	356,80	0,8297	0,8397
19,5	356,45	363,85	0,8295	0,8393
20,0	363,55	370,75	0,8302	0,8387
20,5	370,85	378,50	0,8299	0,8397
21,0	378,10	386,65	0,8293	0,8406
21,5	385,55	394,75	0,8276	0,8410
22,0	393,10	403,20	0,8291	0,8428
22,5	400,80	—	—	—
			0,8294±0,0003	0,8403±0,0003

ТАБЛИЦА CXIV А.

*Температуры кипения смеси эфира и нитробензола 35,26%
при давлениях 330,17—395,92 mm.*

(опытные данные).

t° жидк.	t° паръ	Разн.	Баром.	Вакуум.	T°	t° жидк. средн.	t° паръ средн.	p_1
°C.	°C.	°C.			°C.	°C.	°C.	mm.
18,40	17,81		140,8	471,8	14,5	18,405	17,815	330,17
18,41	17,82	0,59	140,8	471,8				
19,70	19,05		140,6	488,8	14,5	19,70	19,055	347,47
19,70	19,06	0,65	140,6	488,8				
20,78	20,09		140,6	503,9	14,5	20,78	20,09	362,47
20,78	20,09	0,69	140,5	503,9				
21,93	21,20		140,3	520,4	14,5	21,935	21,205	379,17
21,94	21,21	0,73	140,3	520,4				
23,08	22,29		140,0	536,9	14,5	23,08	22,30	395,92
23,08	22,31	0,78	140,1	537,0				

ТАБЛИЦА CXIV В.

Упругость пара смеси эфира и нитробензола 35,26% при темп. 17,5°—23,0°.
(интерполированные данные).

t°	p_1 жидк.	p_1 паръ	$\frac{p_1}{p_0}$ жидк.	$\frac{p_1}{p_0}$ паръ
°C.	mm.	mm.		
17,5	—	333,05		
18,0	—	331,35	0,8024	0,8156
18,5	337,95	340,10	0,8024	0,8166
19,0	344,75	347,25	0,8024	0,8171
19,5	351,65	354,40	0,8022	0,8179
20,0	358,60	361,25	0,8030	0,8171
20,5	365,60	368,50	0,8026	0,8173
21,0	372,95	376,15	0,8019	0,8177
21,5	380,35	383,85	0,8006	0,8177
22,0	387,45	391,55	0,8020	0,8183
22,5	394,80	398,85		
		—	0,8021±0,0002	0,8172±0,0003

ТАБЛИЦА CXV А.

Температуры кипения смеси эфира и нитробензола 40,01%
при давлениях 321,68—390,52 mm.

(опытные данные).

t° жидк.	t° паръ	Разн.	Баром.	Вакуум.	T°	t° жидк. средн.	t° паръ средн.	p_1
°C.	°C.	°C.			°C.	°C.	°C.	mm.
18,61	17,92		144,1	466,5	14	18,615	17,915	321,68
18,62	17,91	0,70	144,1	466,5				
19,74	19,00		144,0	481,0	15	19,74	19,00	336,22
19,74	19,00	0,73	143,9	481,0				
21,25	20,46		141,8	499,7	14,5	21,25	20,46	357,07
21,25	20,46	0,79	141,7	499,7				
22,52	21,73		141,7	517,3	14,5	22,52	21,735	374,67
22,52	21,72	0,79	141,7	517,3				
23,60	22,82		141,5	533,1	14,5	23,60	22,81	390,52
23,60	22,80	0,79	141,4	533,0				

Таблица CXV В.

*Упругость пара смеси эфира и нитробензола 40,01% при темп. 18,0°—23,5°.
(интерполированные данные).*

t°	p_1 жидк.	p_1 паръ	$\frac{p_1}{p_0}$ жидк	$\frac{p_1}{p_0}$ паръ
°C.	mm.	mm.		
18,0	—	322,85		0,7907
18,5	320,45	329,45	0,7761	0,7909
19,0	326,55	336,65	0,7755	0,7921
19,5	333,10	343,10	0,7754	0,7918
20,0	339,70	350,25	0,7759	0,7923
20,5	346,50	357,60	0,7755	0,7932
21,0	353,55	364,30	0,7754	0,7921
21,5	360,45	341,20	0,7737	0,7909
22,0	367,25	378,35	0,7745	0,7907
22,5	374,30	385,70		
23,0	381,60	393,30		
23,5	389,15	—		
			0,7752±0,0002	0,7916±0,0003

Таблица CXVI А.

*Температуры киппніл смеси эфира и нитробензола 44,85%
при давленіяхъ 315,23—379,15 mm.
(опытные данные).*

t° жидк.	t° паръ	Разн.	Баром.	Вакуум.	T°	t° жидк. средн.	t° паръ средн.	p_1
°C.	°C.	°C.			°C.	°C.	°C.	mm.
18,94	18,33		138,9	454,8	14	18,94	18,33	315,23
18,94	18,33	0,61	138,8	454,8				
20,26	19,63		138,7	471,2	14,5	20,26	19,63	331,72
20,26	19,63	0,64	138,7	471,3				
21,46	20,81		138,9	487,7	15	21,46	20,81	347,97
21,46	20,81	0,65	139,0	487,8				
22,53	21,90		138,9	502,6	15	22,53	21,895	362,87
22,53	21,89	0,64	138,9	502,7				
23,63	22,98		138,9	518,0	16	23,64	22,98	379,15
23,65	22,98	0,66	138,9	518,1				

ТАБЛИЦА CXVI В.

Упругость пара смеси эфира и нитробензола 44,85% при темп. 18,5°—23,5°.
(интерполированные данные).

t°	p_1 жидк.	p_1 паръ	$\frac{p_1}{p_0}$ жидк.	$\frac{p_1}{p_0}$ паръ
°C.	mm.	mm.		
18,5	—	317,35		0,7619
19,0	315,95	323,55	0,7501	0,7614
19,5	322,05	330,05	0,7495	0,7616
20,0	328,45	336,65	0,7501	0,7616
20,5	334,95	343,50	0,7495	0,7619
21,0	341,60	350,50	0,7492	0,7621
21,5	348,50	357,35	0,7482	0,7612
22,0	355,35	364,45	0,7494	0,7617
22,5	362,35	371,75		
23,0	369,60	379,40		
23,5	377,05	—		
			0,7494±0,0002	0,7616±0,0001

ТАБЛИЦА CXVII А.

*Температуры кипения смеси эфира и нитробензола 50,74%
при давлениях 306,22—360,26 mm.*

(опытные данные).

t° жидк.	t° паръ	Разн.	Баром.	Вакуум.	T°	t° средн.	t° средн.	p_1
°C.	°C.	°C.			°C.	°C.	°C.	mm.
19,46	18,70		139,1	442,0	15	19,46	18,70	306,22
19,46	18,70	0,76	139,2	442,2				
20,41	19,62		139,1	457,6	15	20,435	19,64	317,72
20,46	19,68	0,79	139,1	457,6				
21,67	20,86		139,1	473,3	15	21,675	20,86	333,42
21,68	20,86	0,80	139,0	473,3				
22,49	21,65		139,0	483,8	16	22,495	21,65	343,95
22,50	21,65	0,88	138,9	483,8				
23,72	22,77		138,7	499,7	16	23,72	22,79	360,26
23,72	22,81	0,93	138,7	500,1				

Таблица CXVII В.

Упругость пара смеси эфира и нитробензола 50,74% при темп. 18,5°—28,5°.
(интерполированные данные).

t°	p_1 жидк.	p_1 паръ	$\frac{p_1}{p_0}$ жидк.	$\frac{p_1}{p_0}$ паръ
°C.	mm.	mm.		
18,5	—	303,90	0,7138	0,7296
19,0	—	309,80	0,7138	0,7291
19,5	306,70	315,95	0,7130	0,7290
20,0	312,55	322,20	0,7122	0,7290
20,5	318,50	328,60	0,7106	0,7290
21,0	324,75	335,15	0,7119	0,7286
21,5	331,05	341,90		0,7285
22,0	337,50	348,85		0,7291
22,5	343,95	356,05		
23,0	350,50	363,40		
23,5	357,25	—		
			$0,7125 \pm 0,0005$	$0,7289 \pm 0,0001$

Таблица CXVIII А.

Температуры кипения смеси эфира и нитробензола 60,04%
при давлениях 270,64—328,27 mm. ¹⁾.

(опытные данные).

t° жидк.	t° паръ	Разн.	Баром.	Вакуум.	T°	t° жидк. средн.	t° паръ средн.	p_1
°C.	°C.	°C.			°C.	°C.	°C.	mm.
18,49	18,03	0,50	150,3	421,4	15	18,50	18,00	270,64
18,51	18,03	0,50	150,3	421,8				
19,82	19,26		150,6	436,0	15	19,82	19,255	284,74
19,82	19,25	0,57	150,7	436,2				
21,33	20,66		151,1	454,0	16	21,34	20,68	302,22
21,35	20,70	0,66	151,1	454,2				
22,45	21,68		151,2	467,3	16	22,46	21,68	315,36
22,47	21,68	0,78	151,2	467,5				
23,45	22,60		151,2	480,1	15	23,465	22,60	328,27
23,48	22,60	0,86	151,2	480,3				

¹⁾ До сихъ поръ приборъ не былъ защищенъ отъ лучеиспускания. Начиная съ этого опыта и во всѣхъ послѣдующихъ кипятильникъ защищался отъ лучеиспуска-
нія вышеописанной мѣховой коробкой.

ТАБЛИЦА CXVIII В.

*Упругость пара смеси эфира и нитробензола 60,04% при темп. 18°—23°.
(интерполированные данные).*

t°	p_1 жидк.	p_1 паръ	$\frac{p_1}{p_0}$ жидк.	$\frac{p_1}{p_0}$ паръ
°C.	mm.	mm.		
18,0	—	270,35	0,6554	0,6621
18,5	270,60	276,00	0,6552	0,6627
19,0	275,95	281,80	0,6545	0,6631
19,5	281,25	287,65	0,6548	0,6637
20,0	286,70	293,75	0,6545	0,6645
20,5	292,45	300,00	0,6540	0,6654
21,0	298,20	306,40	0,6527	0,6662
21,5	304,05	313,00	0,6536	0,6668
22,0	309,95	319,75		0,6682
22,5	315,95	326,90		
23,0	322,20	—		
			0,6543±0,0003	0,6647±0,0006

ТАБЛИЦА CXIX А.

*Температуры кипения смеси эфира и нитробензола 70,24%
при давлениях 233,85—293,90 mm.*

(опытные данные).

t° жидк.	t° паръ	Разн.	Баром.	Вакуум.	T°	t° жидк. средн.	t° паръ средн.	p_0
°C.	°C.	°C.			°C.	°C.	°C.	mm.
18,77	18,10	0,66	154,1	388,6	16	18,78	18,12	233,85
18,79	18,16	0,66	154,2	388,6				
20,13	19,44		153,9	400,9	17	20,135	19,42	246,40
20,14	19,45	0,69	153,9	401,0				
21,63	20,82		153,8	415,3	17	21,64	20,86	260,97
21,65	20,91	0,78	153,7	415,6				
23,24	22,34		153,3	431,6	17	23,25	22,36	277,62
23,26	22,38	0,89	153,3	431,8				
24,71	23,66		153,0	447,6	17	24,72	23,665	293,90
24,73	23,67	1,06	152,8	447,6				

ТАБЛИЦА CXIX В.

Упругость пара смеси эфира и нитробензола $70,24\%$ при темп. 18° — $24,5^{\circ}$.

(интерполированные данные).

t'	p_1 жидк.	p_1 паръ.	$\frac{p_1}{p_0}$ жидк.	$\frac{p_1}{p_0}$ паръ.
°C.	mm.	mm.		
18,0	—	232,55		0,5695
18,5	—	237,45		0,5700
19,0	235,75	242,40	0,5598	0,5704
19,5	240,45	247,25	0,5595	0,5704
20,0	245,20	252,25	0,5600	0,5706
20,5	249,95	257,40	0,5594	0,5710
21,0	254,75	262,60	0,5586	0,5710
21,5	259,65	268,00	0,5573	0,5710
22,0	264,70	273,50	0,5583	0,5717.
22,5	269,80	279,25		
23,0	275,00	285,50		
23,5	280,35	291,75		
24,0	285,80	—		
24,5	291,40	—		
			0,5589±0,0003	0,5706±0,0002

ТАБЛИЦА CXIX А.

Температуры кипения смеси эфира и нитробензола $78,86\%$
при давлениях $198,38$ — $256,76$ mm.

(опытные данные).

t^0 жидк.	t^0 паръ	Разн.	Баром.	Вакуум.	T^0	t^0 жидк. средн.	t^0 паръ средн.	p_0
°C.	°C.	°C.			°C.	°C.	°C.	mm.
19,80	18,59	1,21	151,2	351,1	17	19,80	18,59	198,38
19,80	18,59	1,21	151,1	350,0				
22,14	20,86		151,4	368,1	16	22,15	20,885	216,20
22,16	20,91	1,27	151,4	368,2				
23,73	22,44		151,0	381,2	16	23,735	22,45	229,60
23,74	22,46	1,28	151,0	381,2				
25,12	23,76		151,0	394,1	17	25,12	23,76	242,41
25,12	23,76	1,36	151,0	394,1				
26,59	25,10		151,0	408,4	17	26,59	25,08	256,76
26,59	25,06	1,51	151,0	408,5				

ТАБЛИЦА СХХ В.

Упругость пара смеси эфира и нитробензола $78,86\%$, при темп. $18,5^{\circ}$ — $25,5^{\circ}$.

(интерполированные данные).

t°	p_1 жидк.	p_1 паръ	$\frac{p_1}{p_0}$ жидк.	$\frac{p_1}{p_0}$ паръ
$^{\circ}\text{C}.$	мм.	мм.		
18,5	—	197,70		0,4747
19,0	—	201,45		0,4740
19,5	—	205,30		0,4738
20,0	198,85	209,15	0,4540	0,4732
20,5	203,65	213,05	0,4557	0,4725
21,0	207,45	217,0	0,4549	0,4721
21,5	211,35	221,30	0,4536	0,4715
22,0	215,30	225,65	0,4540	0,4715
22,5	219,35	230,05		
23,0	223,40	234,90		
23,5	227,55	239,85		
24,0	231,95	244,90		
24,5	236,55	250,25		
25,0	241,30	255,80		
25,5	246,05	—		
			$0,4544 \pm 0,0004$	$0,4729 \pm 0,0004$

Обсуждение результатов.

Сравнение результатов измерения упругости пара смесей эфира и нитробензола позволяет констатировать следующее.

- 1) Температура кипящего раствора всегда выше температуры пара и температура выше, чем растворъ более концентрированъ.
- 2) Кривые упругости пара растворов представляют собою части парabolъ; они кажутся параллельными кривой упругости пара чистой жидкости.
- 3) Кривые упругости пара, соответствующія температурѣ, измеренной въ жидкости, имѣютъ ту же форму, что и кривые упругости, соответствующія температурѣ, измеренной въ парахъ. Обѣ кривыя идутъ одна надъ другой, но не параллельно, а постепенно расходясь.
- 4) Кривые упругости, соответствующія температурѣ, измеренной въ парахъ, идутъ менѣе стройно, чемъ кривые упругости, соответствующія температурѣ кипящей жидкости.
- 5) Отношения $\frac{p_1}{p_0}$ вычисляются различно въ зависимости отъ того, отнесены ли p_1 и p_0 къ температурѣ пара или температурѣ кипящей жидкости.
- 6) Для раствора определенной концентраціи отношение $\frac{p_1}{p_0}$ какъ въ томъ, такъ и въ другомъ ряду, т. е. $\frac{p_1}{p_0}$ жидк. и $\frac{p_1}{p_0}$ паръ можно считать не-

зависящимъ отъ температуры, конечно, въ предѣлахъ того интервала температуры, для котораго были сдѣланы измѣренія. Это отношеніе колеблется въ ту и другую сторону около нѣкоторой средней величины. Правда, есть нѣсколько исключеній, гдѣ это отношеніе непрерывно возрастаетъ или убываетъ, но нѣтъ никакого сомнѣнія, что это есть результатъ неправильности хода кривой, вслѣдствіе ошибокъ наблюденій¹⁾. Къ такому же точно выводу пришелъ и Рауль, дѣлавшій аналогичные опыты, между прочимъ, и съ эфирными растворами нитробензола²⁾.

Для того, чтобы судить о степени приближенія къ дѣйствительному средняго вывода отношеній $\frac{p_1}{p_0}$ жидк. и $\frac{p_1}{p_0}$ паръ, а также для того, чтобы оцѣнить числомъ степень точности метода и степень стройности кривой упругости того или другого ряда (p_1 паръ и p_1 жидк.), была для каждого ряда $\frac{p_1}{p_0}$ вычислена по способу наименьшихъ квадратовъ средняя ошибка средняго вывода. Эта средняя погрѣшность въ каждой отдельной таблицѣ и прибавлена къ среднему выводу.

Для большей наглядности эти величины сопоставлены въ ниже слѣдующей таблицѣ.

ТАБЛИЦА СХХI.

Средняя погрѣшность средняго вывода отношеній $\frac{p_1}{p_0}$ для смесей эфира и нитробензола.

$\pi^0/_{\circ}$	$\frac{p_1}{p_0}$ жидк.	$\frac{p_1}{p_0}$ паръ	$\pi^0/_{\circ}$	$\frac{p_1}{p_0}$ жидк.	$\frac{p_1}{p_0}$ паръ
3,94	$\pm 0,0002$	$\pm 0,0008$	35,26	$\pm 0,0002$	$\pm 0,0003$
7,63	$\pm 0,0002$	$\pm 0,0006$	40,01	$\pm 0,0002$	$\pm 0,0003$
9,95		$\pm 0,0002$	44,85	$\pm 0,0002$	$\pm 0,0001$
15,96	$\pm 0,0002$	$\pm 0,0006$	50,74	$\pm 0,0005$	$\pm 0,0001$
20,81	$\pm 0,0003$	$\pm 0,0003$	60,64	$\pm 0,0003$	$\pm 0,0006$
25,39	$\pm 0,0002$	$\pm 0,0006$	70,24	$\pm 0,0003$	$\pm 0,0002$
30,56	$\pm 0,0003$	$\pm 0,0003$	78,86	$\pm 0,0004$	$\pm 0,0004$

1) Напр., въ таблицѣ СХХ ($\pi^0/_{\circ}=78,86$) отношеніе $\frac{p_1}{p_0}$ паръ непрерывно убываетъ, между тѣмъ, какъ $\frac{p_1}{p_0}$ жидк. колеблется неправильно въ ту и другую сторону около нѣкоторой средней.

2) Raoult, Zeitschr. phys. Ch. 2, 362. 1888. Ann. de chim. et de phys. (6) 15, 375. 1888.

Итакъ, средняя погрѣшность средняго вывода отношеній $\frac{p_1}{p_0}$ жидк. колеблется въ большинствѣ случаевъ между предѣлами $\pm 0,0001$ — $\pm 0,0003$ (только одинъ случай $\pm 0,0004$ и одинъ случай $\pm 0,0005$); средняя погрѣшность средняго вывода отношеній $\frac{p_1}{p_0}$ паръ колеблется въ большинствѣ случаевъ въ предѣлахъ $\pm 0,0003$ — $\pm 0,0006$ (только одинъ случай $\pm 0,0008$). Если выразить эти погрѣшности въ миллиметрахъ ртутнаго столба, то для температуръ въ предѣлахъ вычерченной кривой они будутъ лежать: для $\frac{p_1}{p_0}$ жидк. между $\pm 0,038$ mm. и $\pm 0,131$ mm., для $\frac{p_1}{p_0}$ паръ между $\pm 0,114$ mm. и $\pm 0,282$ mm. Эти результаты, данные примѣненнымъ методомъ, я счелъ болѣе, чѣмъ удовлетворительными.

Численныя величины, приведенныя въ таблицѣ СХХІ, кромѣ того, наглядно иллюстрируютъ тотъ фактъ, что кривыя упругости, соотвѣтствующія температурѣ, измѣренной въ парахъ, идутъ *меньше стройно*, чѣмъ кривыя упругости, соотвѣтствующія температурѣ, измѣренной въ жидкости.

Наконецъ, изъ таблицы СХХІ очевидно также, что методъ пригоденъ не только для разбавленныхъ, но и для очень крѣпкихъ растворовъ нелетучихъ тѣлъ. По крайней мѣрѣ, средняя погрѣшность средняго вывода отношеній $\frac{p_1}{p_0}$ жидк. и $\frac{p_1}{p_0}$ паръ замѣтно не увеличивается съ увеличеніемъ концентраціи.

Соотношеніе между упругостью пара раствора и его концентраціей.

Разъ отношеніе $\frac{p_1}{p_0}$ можно считать независящимъ, хотя бы въ предѣлахъ ошибокъ опыта отъ температуры, среднія величины $\frac{p_1}{p_0}$ жидкость и $\frac{p_1}{p_0}$ паръ могутъ служить характеристикой упругости пара даннаго раствора. Этими величинами я и воспользовался, чтобы установить соотношеніе между измѣненіемъ упругости пара раствора и его концентрацію. Для этой цѣли по оси абсциссъ были отложены величины π°/\circ (содерж. нитробензола въ 100 в. ч. смѣси), а по оси ординатъ — среднія величины $\frac{p_1}{p_0}$ жидк. и $\frac{p_1}{p_0}$ паръ. Вычерченныя кривыя представляли собою законъ измѣненія упругости пара смѣсей съ измѣненіемъ концентраціи; они же служили для интерполированія (къ экстраполяціи я никогда не позволялъ себѣ прибегать).

Обѣ кривыя представляли собою *вогнутую* кривую, вогнутость которой вначалѣ мало замѣтна, но затѣмъ, съ возрастаніемъ концентраціи раствора, вогнутость возрастаетъ очень сильно, и кривая круто поворачиваеть кверху.

Если концентрацію смѣси выражать содержаніемъ нитробензола въ 100 в. ч. частяхъ эфира, кривыя, вычерченныя аналогичнымъ образомъ, представляютъ собою равномѣрно *выпуклые* кривыя.

Таблица СХХІІ представляетъ собою сводъ среднихъ величинъ $\frac{p_1}{p_0}$, найденныхъ опытомъ, послужившихъ матеріаломъ для построенія кривыхъ.

Таблица СХХІІІ представляетъ собою величины $\frac{p_1}{p_0}$, прочитанныя по вычерченнымъ кривымъ, при интервалѣ концентраціи въ $5^{\circ}/\circ$.

ТАБЛИЦА СХХII.

Относительная упругость пара смесей эфира и нитробензола в предплахъ концентраций 3,94%—78,86%.
(опытные данные).

$\pi\%$	$\frac{p_1}{p_0}$ жидк.	$\frac{p_1}{p_0}$ паръ	$\pi\%$	$\frac{p_1}{p_0}$ жидк.	$\frac{p_1}{p_0}$ паръ
3,94	0,9788	0,9726	35,26	0,8021	0,8172
7,63	0,9521	0,9617	40,01	0,7752	0,7916
9,95	0,9409	0,9477	44,85	0,7494	0,7616
15,96	0,9070	0,9132	49,99	0,7125	0,7289
20,81	0,8818	0,8959	60,04	0,6543	0,6647
25,39	0,8566	0,8676	70,24	0,5589	0,5706
30,56	0,8282	0,8403	78,86	0,4544	0,4729

ТАБЛИЦА СХХIII.

Относительная упругость пара смесей эфира и нитробензола в предплахъ концентраций 0%—100%.
(интерполированные данные).

$\pi\%$	$\frac{p_1}{p_0}$ жидк.	$\frac{p_1}{p_0}$ паръ	$\pi\%$	$\frac{p_1}{p_0}$ жидк.	$\frac{p_1}{p_0}$ паръ	$\frac{p_1}{p_0}$ паръ
0	1,000	1,000				0,452
5	0,967	0,974				0,374
10	0,941	0,949				0,283
15	0,914	0,924				0,155
20	0,998	0,998				—
25	0,860	0,872				
30	0,832	0,845				
35	0,804	0,818				
40	0,775	0,791				
45	0,748	0,763				
50	0,718	0,733				
55	0,687	0,703				
60	0,653	0,666				
65	0,611	0,623				
70	0,562	0,576				
75	0,518	0,532				

По наблюдениямъ Михайленко и Цельтнера.

По наблюден.
Д. Коновалова.

Когда были закончены измѣренія упругости пара смѣсей эфира и нитробензола, появилась въ печати работа Д. Коновалова „Критическая область растворовъ и явленія опалесценціи“, ¹⁾ въ которой между прочимъ находились и данные измѣренія упругости пара смѣсей эфира и нитробензола, добытыя методомъ, помѣченнымъ мною въ моемъ описаніи „Методовъ опредѣленія упругости пара растворовъ“ ²⁾ методомъ „плотностей“. Такимъ образомъ, въ литературѣ оказалось три ряда измѣреній упругости пара смѣсей эфира и нитробензола, произведенныхъ тремя различными приемами: 1) Рауля, ³⁾—произведенныхъ барометрическимъ методомъ, 2) Д. Коновалова, — произведенныхъ по методу плотностей и 3) Михайленко и Цельтнера — произведенныхъ методомъ кипѣнія. Представлялся случай, сравнительно не такъ часто встрѣчающійся въ литературѣ объ упругости пара растворовъ, сравнить результаты, полученные различными методами, и такимъ образомъ произвести сравнительную оценку этихъ методовъ. Въ таблицѣ СХХIV и произведено это сравненіе, при чёмъ числа Рауля и числа Д. Коновалова, опять таки величины $\frac{p_1}{p_0}$, сравнены съ полученными мною величинами $\frac{p_1}{p_0}$ жидк. и $\frac{p_1}{p_0}$ паръ, прочитанными по вычерченнымъ мною кривымъ.

ТАБЛИЦА СХХIV.

Сравненіе величинъ относительной упругости пара смѣсей эфира и нитробензола по наблюденіямъ Рауля, Д. Коновалова, Михайленко и Цельтнера.

π°/\circ	Рауль	Михайленко и Цельтнеръ.		π°/\circ	Коноваловъ.	Михайленко и Цельтнеръ.	
		$\frac{p_1}{p_0}$	$\frac{p_1}{p_0}$ жидк.			$\frac{p_1}{p_0}$	$\frac{p_1}{p_0}$ паръ
9,6	0,945	0,943	0,951	24,0	0,869	0,865	0,877
26,7	0,858	0,850	0,863	52,9	0,713	0,700	0,716
47,2	0,744	0,735	0,749	63,3	0,633	0,626	0,639
65,4	0,620	0,607	0,620	70,6	0,562	0,555	0,569
80,9	0,444	—	—	74,6	0,522	0,511	0,525
88,5	0,355	—	—	76,8	0,493	0,483	0,499
				83,3	0,403	—	—
				84,1	0,390	—	—
				91,7	0,239	—	—
				97,9	0,144	—	—

1) Д. Коноваловъ. Ж. Р. Ф. Х. О. 34 (1), 738. 1902.

2) Я. И. Михайленко. Методы определенія упругости пара растворовъ. Кіевъ. 1901.

3) Raoult, Zeitschr. phys. Ch. 2, 1888; Ann. de chim. et de phys. (6). 15, 375. 1888.

Сравненіе чиселъ таблицы СХХІV приводить къ заключенію, что всѣ три ряда наблюдений можно считать въ общемъ согласующимися, если только изъ моихъ наблюдений взять для сравненія рядъ $\frac{p_1}{p_0}$ паръ. Дѣйствительно, разница между соответствующими величинами этихъ трехъ рядовъ колеблется въ предѣлахъ 0,003—0,008, при чемъ наивысшая разности 0,008 встрѣчаются только по одному разу; если эту разницу выразить въ *тт.* ртутнаго столба, то для температуры 18,1°, при которой были произведены измѣренія Д. Коновалова, она будетъ имѣть величину: 1,239 тт.—3,308 тт.; а для температуры 16°, при которой были произведены измѣренія Рауля, она будетъ имѣть величину 1,122 тт.—2,712 тт. Эти разницы не превосходятъ обычныхъ разницъ между числами для упругости пара, даваемыми разными авторами, даже и въ томъ случаѣ, если измѣренія произведены по одному и тому же методу, и даже, какъ этому находятся примѣры и въ этой главѣ, и для чистыхъ жидкостей.

Таблица СХХІV подтверждаетъ также заключеніе, что методъ кипѣнія пригоденъ, и, повидимому, въ одинаковой степени, для измѣренія упругости пара и крѣпкихъ растворовъ; по крайней мѣрѣ, разницы между числами, полученными по этому методу, и числами, полученными по другимъ методамъ, не возрастаютъ съ увеличеніемъ концентраціи.

Такъ, какъ я избѣгалъ экстраполировать свои опытныя данныя, то въ таблицѣ СХХІІІ въ предѣлахъ концентрацій 80%—100%, интерполяція произведена по даннымъ Д. Коновалова, при чемъ полученные численныя величины $\frac{p_1}{p_0}$ отнесены въ графу $\frac{p_1}{p_0}$ паръ, такъ какъ сравненіе, произведенное въ таблицѣ СХХІV, показало, что упругости пара, наблюденныя по барометрическому методу и по методу плотностей (въ обоихъ случаяхъ паръ и жидкость имѣютъ одну и ту же температуру) сходятся, съ упругостью, найденою по методу кипѣнія (паръ и кипящая жидкость имѣютъ разную температуру) лишь въ томъ случаѣ, если упругость пара отнесена къ *температуру пара, а не жидкости.*

Растворы юда въ органическихъ растворителяхъ.

Измѣренія упругости пара растворовъ юда въ органическихъ растворителяхъ были произведены съ цѣлью получить для этихъ растворовъ величины $\frac{p_1}{p_0}$ и сравнить ихъ съ величинами $\frac{s_1}{s_0}$, вычисленными на основаніи измѣреній уд. вѣса, сдѣланныхъ раньше мною совмѣстно съ Яворскимъ и Цельтинеромъ.

Была измѣрена упругость пара растворовъ юда въ *эфирѣ*, *стѣроуглеродѣ* и *хлороформѣ* при различныхъ концентраціяхъ, восходящихъ до концентрацій насыщенія. Интервалъ температуры былъ выбранъ такъ, чтобы температура 25°, именно, температура, при которой были произведены определенія уд. вѣса, находилась или среди этого интервала, или близко. Растворители были тщательно очищены такъ, какъ это было описано выше (Глава III). Йодъ былъ анализированъ (см. стр. 141).

Результаты измѣреній сведены въ таблицахъ, составленныхъ по той же системѣ, что и раньше. Обозначенія вездѣ тѣ же, что и раньше. Концентрація растворовъ опредѣлена содержаніемъ юда въ 100 в. ч. *раствора* (π°/o).

2. Растворы юда въ эфирѣ.

Была измѣрена упругость пара 9 растворовъ юда въ эфирѣ. Растворы приготавлялись раствореніемъ сухого юда въ эфирѣ и тотчасъ же, во избѣжаніе образования II , подвергались изслѣдованию. Результаты измѣреній сведены въ таблицахъ СXXV—СXXXIII.

Таблица СXXV А.

*Температуры кипѣнія раствора юда въ эфирѣ $3,02\%$
при давленіяхъ $382,10$ — $442,90$ mm.*

(опытные данные).

t° жидк.	t° паръ	Разн.	Баром.	Вакуум.	T°	t° жидк. средн.	t° паръ средн.	p_1
$^{\circ}C.$	$^{\circ}C.$	$^{\circ}C.$			$^{\circ}C.$	$^{\circ}C.$	$^{\circ}C.$	mm.
16,80	16,64		141,0	524,1	17			
16,81	16,64	0,16	140,8	524,2		16,805	16,64	382,10
18,29	18,08		140,6	547,0	18			
18,29	18,09	0,21	140,7	547,0		18,29	18,085	405,18
19,28	19,04		140,6	563,7	18			
19,28	19,04	0,24	140,6	563,7		19,28	19,04	421,85
20,41	20,14		140,4	583,3	18			
20,40	20,15	0,26	140,4	583,3		20,405	20,145	442,90

Таблица СXXV В.

*Упругость пара раствора юда въ эфирѣ $3,02\%$ при темп. 17° — $20,5^{\circ}$.
(интерполированныя данные).*

t°	p_1 жидк.	p_1 паръ	$\frac{p_1}{p_0}$ жидк.	$\frac{p_1}{p_0}$ паръ
$^{\circ}C.$	mm.	mm.		
17,0	385,00	387,70	0,9913	0,9883
17,5	392,60	395,60	0,9883	0,9886
18,0	400,00	403,90	0,9881	0,9895
18,5	408,60	412,35	0,9897	0,9899
19,0	417,00	421,15	0,9901	0,9911
19,5	425,85	430,35	0,9911	0,9931
20,0	435,05	440,10	0,9936	0,9959
20,5	444,95	—	0,9959	
			$0,9910 \pm 0,0009$	$0,9909 \pm 0,0010$

Таблица СХХVI А.

*Температуры кипения раствора иода в эфире 5,56% при давленияхъ
386,83 – 464,45 mm.*

(опытные данные).

t° жидк.	t° паръ	Разн.	Баром.	Вакуум.	T°	t° жидк. средн.	t° паръ средн.	p_1
°C.	°C.	°C.			°C.	°C.	°C.	mm.
17,28	17,15	0,14	140,8	528,7	18	17,285	17,14	386,83
17,29	17,13		140,8	528,8				
18,49	18,30	0,19	140,5	547,2	18	18,49	18,30	405,93
18,49	18,30		140,5	547,1				
20,22	19,98	0,24	139,5	574,9	18	20,22	19,98	434,23
20,22	19,98		139,5	575,1				
20,99	20,74	0,24	139,3	588,3	18	20,995	20,75	447,73
21,00	20,76		139,2	588,3				
21,94	21,65	0,28	138,9	604,6	18	21,945	21,66	464,45
21,95	21,67		138,8	604,7				

Таблица СХХVI В.

Упругость пара раствора иода в эфире 5,56% при темп. 17,5°—22,0°.

(интерполированные данные).

t°	p_1 жидк.	p_1 паръ	$\frac{p_1}{p_0}$ жидк.	$\frac{p_1}{p_0}$ паръ
	mm.	mm.		
17,5	390,10	392,55	0,9820	0,9806
18,0	397,95	400,75	0,9829	0,9815
18,5	406,10	409,15	0,9836	0,9822
19,0	414,25	417,25	0,9836	0,9817
19,5	422,15	425,85	0,9824	0,9827
20,0	430,45	434,75	0,9831	0,9836
20,5	439,00	443,55	0,9827	0,9838
21,0	448,00	452,20	0,9827	0,9831
21,5	456,50	461,40	0,9799	0,9831
22,0	—	—	0,9825 ± 0,0004	0,9824 ± 0,0004

ТАБЛИЦА СХХVII А.

Температуры кипения раствора иода в эфире 6,35% при давленияхъ 383,78—463,45 mm.

(опытные данные).

t° жидк.	t° паръ	Разн.	Баром.	Вакуум.	T'	t° жидк. средн.	t° паръ средн.	p_1
"C.	"C.	"C.			"C.	"C.	"C.	mm.
17,15	16,99		141,4	526,3	18	17,15	16,99	383,78
17,15	16,99	0,16	141,4	526,3				
18,12	17,95		141,2	541,1	18	18,12	17,955	398,70
18,12	17,96	0,17	141,3	541,1				
19,18	19,98		141,2	558,2	18	19,18	18,98	415,70
19,18	19,98	0,20	141,3	558,2				
20,29	20,06		141,0	576,7	18	20,29	20,065	434,40
20,29	20,07	0,23	141,0	576,6				
21,87	21,60		140,8	604,2	19	21,875	21,605	463,45
21,88	21,61	0,27	140,8	604,3				

ТАБЛИЦА СХХVII В.

Упругость пара раствора иода в эфире 6,35% при темп. 17,0°—21,5°.

(интерполированные данные).

t°	p_1 жидк.	p_1 паръ	$\frac{p_1}{p_0}$ жидк.	$\frac{p_1}{p_0}$ паръ
"C.	mm.	mm.		
17,0	—	383,95		0,9787
17,5	388,95	391,55	0,9788	0,9781
18,0	396,55	399,45	0,9793	0,9784
18,5	404,40	407,55	0,9795	0,9784
19,0	412,60	416,15	0,9797	0,9793
19,5	420,95	424,55	0,9797	0,9795
20,0	429,45	433,30	0,9808	0,9804
20,5	438,15	442,20	0,9806	0,9808
21,0	447,05	451,55	0,9804	0,9817
21,5	456,40	461,40	0,9797	0,9831
			0,9798 ± 0,0002	0,9798 ± 0,0004

Таблица СХХVIII А.

Температуры кипения раствора иода в эфире 8,33% при давлениях
379,33—455,38 mm.

(опытные данные).

t^o жидк.	t^o паръ	Разн.	Баром.	Вакуум.	T°	t' жидк. средн.	t^o паръ средн.	p_1
°C.	°C.	°C.			°C.	°C.	°C.	mm.
17,00	16,82		142,3	522,8	18	17,00	16,82	379,33
17,00	16,82	0,18	142,3	522,7				
18,30	18,11		142,2	542,9	18	18,305	18,11	399,53
18,31	18,11	0,19	142,2	542,9				
19,48	19,25		142,0	561,8	18	19,48	19,25	418,51
19,48	19,25	0,23	142,1	561,8				
20,39	20,16		141,9	577,6	18	20,39	20,16	434,48
20,39	20,16	0,23	141,9	577,7				
21,51	21,32		141,7	598,4	18	21,57	21,325	455,38
21,57	21,33	0,25	141,7	598,4				

Таблица СХХVIII В.

Упругость пара раствора иода в эфире 8,33% при темп. 17,0°—21,5°.

(интерполированные данные).

t_0	p_1 жидк.	p_1 паръ	$\frac{p_1}{p_0}$ жидк.	$\frac{p_1}{p_0}$ паръ
°C.	mm.	mm.		
17,0	379,30	382,05	0,9766	0,9739
17,5	386,70	389,70	0,9734	0,9736
18,0	394,50	397,75	0,9743	0,9743
18,5	402,45	405,80	0,9748	0,9743
19,0	410,50	413,95	0,9748	0,9741
19,5	418,85	422,50	0,9748	0,9750
20,0	427,50	431,50	0,9763	0,9763
20,5	436,40	440,35	0,9768	0,9766
21,0	445,00	449,40	0,9761	0,9770
21,5	454,15	—	0,9750	
			0,9753 ± 0,0003	0,9750 ± 0,0004

ТАБЛИЦА СХХIX А.

Температуры кипения раствора иода в эфире 10,49% при давленияхъ 385,04—444,03 mm.

(опытные данные).

t° жидк.	t° паръ	Разн.	Баром.	Вакуум.	T°	t° жидк. средн.	t° паръ средн.	p_1
°C.	°C.	°C.			°C.	°C.	°C.	mm.
17,55	17,36		139,1	525,2	17	17,565	17,38	385,04
17,58	17,40	0,18	139,2	525,4				
18,38	18,17		139,0	537,4	18	18,385	18,175	397,28
18,39	18,18	0,21	139,0	537,5				
19,39	19,13		138,9	553,7	17	19,39	19,135	413,77
19,39	19,14	0,26	138,8	553,8				
20,49	20,19		138,6	572,1	17	20,49	20,205	432,20
20,49	20,22	0,29	138,6	572,1				
21,17	20,88		138,4	583,7	17	21,18	20,895	444,03
21,19	20,91	0,29	138,4	583,6				

ТАБЛИЦА СХХIX В.

Упругость пара раствора иода в эфире 10,49% при темп. 17,5°—21,0°.

(интерполированные данные).

t°	p_1 жидк.	p_1 паръ	$\frac{p_1}{p_0}$ жидк.	$\frac{p_1}{p_0}$ паръ
°C.	mm.	mm.		
17,5	384,05	386,85	0,9665	0,9665
18,0	391,55	394,70	0,9669	0,9669
18,5	399,20	402,90	0,9669	0,9674
19,0	407,20	411,45	0,9669	0,9683
19,5	415,45	419,65	0,9669	0,9683
20,0	423,45	428,00	0,9672	0,9683
20,5	431,95	436,80	0,9667	0,9689
21,0	440,70	—	0,9665	—
			0,9668 ± 0,000008	0,9678 ± 0,00007

Таблица СХХХ А.

Температуры кипения раствора иода в эфире 12,49% при давленияхъ 372,23—439,76 mm.

(опытные данные).

t° жидк.	t° паръ	Разн.	Баром.	Вакуум.	T°	t° жидк. средн.	t° паръ средн.	p_1
°C.	°C.	°C.			°C.	°C.	°C.	mm.
16,88	16,70		138,9	512,2	18	16,89	16,72	372,23
16,90	16,74	0,17	138,9	512,3				
18,06	17,86		138,6	529,3	18	18,08	17,87	389,53
18,10	17,88	0,21	138,6	529,3				
19,15	18,96		138,5	546,3	18	19,15	18,96	406,70
19,15	18,96	0,19	138,4	546,4				
21,13	20,82		138,0	579,0	19	21,13	20,84	439,76
21,13	20,86	0,29	138,0	579,0				

Таблица СХХХ В.

Упругость пара раствора иода в эфире 12,49% при темп. 17° 21°.

(интерполированные данные).

t°	p_1 жидк.	p_1 паръ	$\frac{p_1}{p_0}$ жидк.	$\frac{p_1}{p_0}$ паръ
°C.	mm.	mm.		
17,0	—	376,30		0,9592
17,5	380,90	383,85	0,9587	0,9590
18,0	388,35	391,55	0,9592	0,9590
18,5	396,00	399,30	0,9592	0,9587
19,0	404,00	407,45	0,9594	0,9587
19,5	411,95	415,75	0,9587	0,9594
20,0	420,05	424,45	0,9592	0,9603
20,5	428,45	433,45	0,9587	0,9614
21,0	437,40	—	0,9594	
			0,9594 ± 0,0002	0,9594 ± 0,0003

ТАБЛИЦА СХХІ А.

*Температуры киппнія раствора іода въ эфирѣ 14,55% при давленіяхъ
386,45 – 461,22 mm.¹⁾*

(опытные данные).

t° жидк.	t° паръ	Разн.	Баром.	Вакуум.	T°	t° жидк. средн.	t° паръ средн.	p_1
°C.	°C.	°C.			°C.	°C.	°C.	mm.
18,02	17,81		136,3	523,8	17	18,02	17,81	386,45
18,02	17,81	0,21	136,3	523,7				
19,09	18,84		136,2	540,5	17	19,09	18,845	403,19
19,09	18,85	0,25	136,2	540,5				
20,26	19,97		136,2	559,1	17	20,26	19,97	421,69
20,26	19,97	0,29	136,2	559,0				
21,43	21,06		136,3	578,8	17	21,43	21,06	441,28
21,43	21,06	0,37	136,3	578,8				
22,52	22,14		136,1	598,6	17	22,525	22,14	461,22
22,53	22,14	0,38	136,1	598,6				

ТАБЛИЦА СХХІ В.

Упругость пара раствора іода въ эфирѣ 14,55% при темп. 18,0°—22,5°.

(интерполированные данные).

t°	p_1 жидк.	p_1 паръ	$\frac{p_1}{p_0}$ жидк.	$\frac{p_1}{p_0}$ паръ
°C.	mm.	mm.		
18,0	386,05	389,30	0,9535	0,9537
18,5	393,50	396,95	0,9530	0,9530
19,0	401,15	405,00	0,9526	0,9532
19,5	409,00	413,35	0,9519	0,9539
20,0	417,25	422,15	0,9528	0,9550
20,5	425,50	430,95	0,9524	0,9559
21,0	433,80	440,20	0,9515	0,9572
21,5	442,40	449,05	0,9497	0,9565
22,0	451,40	458,40	0,9521	0,9581
22,5	460,80	—	0,9521 ± 0,0004	0,9551 ± 0,0006

1) Вследствіе недосмотра растворъ этотъ нагрѣвался цѣлую ночь; на слѣдующій день были сдѣланы измѣренія упругости его пара.

ТАБЛИЦА СХХХII А.

Температуры кипения раствора иода в эфире 16,39%
при давлениях 374,20—435,56 mm.

(опытные данные).

t° жидк.	t° паръ	Разн.	Баром.	Вакуум.	T°	t° жидк. средн.	t° паръ средн.	p_1
°C.	°C.	°C.			°C.	°C.	°C.	mm.
17,41	17,18		140,1	515,3	17	17,41	17,18	374,20
17,41	17,18	0,23	140,1	515,4				
18,30	18,08		140,0	528,8	18	18,31	18,09	387,73
18,32	18,10	0,22	140,0	528,9				
19,28	19,07		139,9	544,2	18	19,28	19,07	403,20
19,28	19,07	0,21	139,9	544,3				
20,46	20,23		139,6	563,5	18	20,46	20,24	422,71
20,46	20,25	0,22	139,6	563,6				
21,24	20,96		139,4	576,2	18,5	21,24	20,96	435,56
21,24	20,96	0,28	139,4	576,3				

ТАБЛИЦА СХХХII В.

Упругость пара раствора иода в эфире 16,39% при темп. 17,5°—21,0°.
(интерполированные данные).

t°	p_1 жидк.	p_1 паръ	$\frac{p_1}{p_0}$ жидк.	$\frac{p_1}{p_0}$ паръ
°C.	mm.	mm.		
17,5	375,45	378,80	0,9449	0,9465
18,0	382,90	386,30	0,9458	0,9462
18,5	390,55	394,00	0,9458	0,9460
19,0	398,55	402,05	0,9462	0,9460
19,5	406,55	410,00	0,9462	0,9462
20,0	414,45	418,40	0,9465	0,9467
20,5	422,80	427,10	0,9465	0,9473
21,0	431,45	436,30	0,9462	0,9486
			$0,9460 \pm 0,0001$	$0,9466 \pm 0,0001$

Таблица СХХХIII А.

Температуры кипения раствора йода в эфире 19,60% при давлениях 371,40—450,82 mm.

(опытные данные).

t° жидк.	t° паръ	Разн.	Баром.	Вакуум.	T°	t° жидк. средн.	t° паръ средн.	p_1
°C.	°C.	°C.			°C.	°C.	°C.	mm.
17,60	17,29		135,5	507,9	16			
17,60	17,30	0,31	135,5	507,9		17,60	17,295	371,40
19,27	18,94		135,3	532,2	16			
19,27	18,94	0,33	135,3	532,2		19,27	18,94	395,86
20,36	20,00		135,2	549,5	16			
20,38	19,99	0,38	135,2	549,5		20,37	19,995	413,23
21,68	21,26		135,0	572,0	16			
21,71	21,29	0,42	135,0	572,0		21,695	21,278	435,85
22,50	22,03		134,8	586,8	16			
22,49	22,03	0,46	134,8	586,8		22,495	22,03	450,82

Таблица СХХХIII В.

Упругость пара раствора йода в эфире 19,60% при темп. 17,5°—22,5°.
(интерполированные данные).

t°	p_1 жидк.	p_1 паръ	$\frac{p_1}{p_0}$ жидк.	$\frac{p_1}{p_0}$ паръ
°C.	mm.	mm.		
17,5	370,00	374,40	0,9313	0,9354
18,0	376,95	381,60	0,9309	0,9348
18,5	384,15	389,10	0,9303	0,9343
19,0	391,55	396,85	0,9296	0,9339
19,5	399,20	405,00	0,9292	0,9348
20,0	407,05	413,40	0,9296	0,9354
20,5	415,30	422,35	0,9296	0,9367
21,0	423,75	431,05	0,9294	0,9371
21,5	432,45	440,25	0,9283	0,9380
22,0	441,50	—	0,9311	
22,5	451,15			
			$0,9299 \pm 0,0003$	$0,9355 \pm 0,0005$

Обсуждение результатовъ. Измѣренія упругости пара растворовъ іода въ эфирѣ приводятъ къ тѣмъ же результатамъ, что и измѣренія упругости пара смѣсей эфира и нитробензола. Именно.

1) Температура кипящей жидкости всегда *выше* температуры пара.

2) Кривыя упругости пара растворовъ имѣютъ ту же форму, что и кривая упругости пара чистой жидкости; они кажутся параллельными кривой упругости пара чистой жидкости. Кривыя упругости пара, соотвѣтствующія температурамъ, измѣреннымъ въ жидкости, и температурамъ, измѣреннымъ въ парахъ, мало по малу съ возрастаніемъ температуры расходятся.

3) Отношеніе $\frac{p_1}{p_0}$ нужно считать, въ предѣлахъ точности измѣреній, независящимъ отъ температуры.

Зависимость упругости пара растворовъ іода въ эфирѣ отъ концентраціи. Въ обоихъ рядахъ $\frac{p_1}{p_0}$, именно $\frac{p_1}{p_0}$ жидк. и $\frac{p_1}{p_0}$ паръ, было выведено арифметическое среднее и по методу наименьшихъ квадратовъ высчитана средняя погрѣшность этого средняго вывода. Въ таблицахъ В эта величина приведена при среднемъ выводѣ.

Оказалось, что въ ряду $\frac{p_1}{p_0}$ жидк. средняя погрѣшность средняго вывода лежить между предѣлами $\pm 0,0001 - \pm 0,0004$ (лишь одинъ разъ получена величина $\pm 0,0009$); въ ряду $\frac{p_1}{p_0}$ паръ средняя погрѣшность средняго вывода лежить между предѣлами $\pm 0,0003 - \pm 0,0006$ (лишь одинъ разъ получена величина $\pm 0,0010$). Концентрація раствора, повидимому, не влиять на величину погрѣшности.

Если погрѣшность эту вычислить въ миллиметрахъ ртутнаго столба, то въ интервалѣ той температуры, при которой были произведены измѣрения, крайнія границы погрѣшности средняго вывода будутъ таковы: въ ряду $\frac{p_1}{p_0}$ жидк. крайнія границы погрѣшности будутъ $\pm 0,031$ mm. и $\pm 0,191$ mm. и въ ряду $\frac{p_1}{p_0}$ паръ крайнія границы погрѣшности будутъ $\pm 0,11$ mm. и $\pm 0,284$ mm. Такимъ образомъ, въ ряду $\frac{p_1}{p_0}$ паръ и здѣсь дѣлается большая ошибка, чѣмъ въ ряду $\frac{p_1}{p_0}$ жидк.; это, по всей вѣроятности, обусловливается тѣмъ, что при измѣрѣніи температуры пара не удалось вполнѣ устранить охлажденіе вслѣдствіе прикосновенія съ холоднымъ воздухомъ или путемъ лучеиспусканія.

Среднія величины $\frac{p_1}{p_0}$ жидк. и $\frac{p_1}{p_0}$ паръ для изслѣдованныхъ концентрацій сведены въ таблицѣ СХХХIV. Концентрація раствора выражена содержаниемъ іода въ 100 в. ч. *раствора* ($\pi^{\circ}/_{\circ}$) и въ 100 в. ч. *растворителя* (c).

ТАБЛИЦА СХХХIV.

Относительная упругость пара растворов юда въ эфирѣ въ предѣлахъ концентрацій **3,02%**—**19,60%**.

(опытныя данныя).

c	$\pi\%$	$\frac{p_1}{p_0}$ жидк.	$\frac{p_1}{p_0}$ паръ	$\frac{p_1}{p_0}$ средн.
3,11	3,02	0,9910±0,0009	0,9909±0,0010	0,9910
5,89	5,56	0,9825±0,0004	0,9824±0,0004	0,9825
6,78	6,35	0,9798±0,0002	0,9798±0,0004	0,9798
8,71	8,33	0,9753±0,0003	0,9750±0,0004	0,9752
11,72	10,49	0,9668±0,00008	0,9678±0,0003	0,9671
14,27	12,49	0,9594±0,0002	0,9594±0,0003	0,9594
17,03	14,55	0,9521±0,0004	0,9551±0,0006	0,9531
19,60	16,39	0,9460±0,0001	0,9466±0,0004	0,9462
24,38	19,60	0,9299±0,0003	0,9355±0,0005	0,9314

Какъ это видно изъ таблицы СХХХIV, величины ряда $\frac{p_1}{p_0}$ жидк. и ряда $\frac{p_1}{p_0}$ паръ въ однихъ случаяхъ тождественны (разницы лежатъ въ предѣлахъ погрѣшностей опыта), въ другихъ случаяхъ разнятся мало, и при томъ колебанія идутъ неправильно. Ввиду этого я счелъ возможнымъ взять среднее изъ каждыхъ двухъ соотвѣтствующихъ величинъ того и другого ряда, причемъ величины ряда $\frac{p_1}{p_0}$ жидк. я оцѣнилъ числомъ 2, а величины ряда $\frac{p_1}{p_0}$ паръ оцѣнилъ числомъ 1, такъ какъ при вычерчиваніи кривыхъ упругостей пара и здѣсь, такъ же какъ и при смысахъ эфира съ нитробензоломъ, оказалось, что кривые упругости пара, соотвѣтствующія температурамъ, измѣреннымъ въ жидкости, идутъ стройнѣе, чѣмъ кривые упругости пара, соотвѣтствующія температурамъ, измѣреннымъ въ парахъ. Эти среднія величины и послужили опорными числами для построенія кривой, выражющей законъ измѣненія упругости пара растворовъ юда въ эфирѣ съ измѣненіемъ концентраціи.

Если концентрацію раствора выражать въ процентахъ ($\pi\%$), то кривая оказывается *слабо выпнутой*; если концентрацію раствора выражать содержаніемъ юда въ 100 в. ч. эфира (c), то кривая имѣеть видъ *едва замѣтной выпуклой кривой*, очень близко подходящей къ *прямой*. Въ таблицѣ СХХХV приведены величины $\frac{p_1}{p_0}$ средн. въ предѣлахъ изслѣдованныхъ концентрацій, прочитанныя по этой кривой.

Таблица СХХХV.

Относительная упругость пара растворов юда въ эфирѣ.

(интерполированныя данные).

c	$\frac{p_1}{p_0}$ средн.	c	$\frac{p_1}{p_0}$ средн.
0	1,0000	15	0,9575
1	0,9970	16	0,9547
2	0,9940	17	0,9518
3	0,9910	18	0,9490
4	0,9882	19	0,9462
5	0,9852	20	0,9435
6	0,9823	21	0,9408
7	0,9795	22	0,9382
8	0,9768	23	0,9355
9	0,9742	24	0,9327
10	0,9715		
11	0,9687		
12	0,9662		
13	0,9632		
14	0,9604		

3. Растворы юда въ сѣроуглеродѣ.

Сѣроуглеродъ былъ очищенъ такъ, какъ это описано на стр. 146. Йодъ былъ анализированъ. Измѣренія упругости пара были произведены въ предѣлахъ температуръ $22,5^{\circ} - 27,5^{\circ}$.

Результаты измѣреній упругости пара чистаго сѣроуглерода приведены въ таблицахъ СХХХVI А и В. Въ таблицѣ СХХХVI А сведены опытныя данные; въ таблицѣ СХХХVI В—результаты графической интерполяціи опытныхъ данныхъ предыдущей таблицы.

Въ таблицѣ СХХХVI В, кромѣ того, полученные численные величины сравнены съ величинами, вычисленными для упругости пара сѣроуглерода на основаніи измѣреній Реньо ¹⁾ и Баттелли ²⁾. Вычислениа сдѣланы по формулѣ:

$$\log p_0 = a - b\alpha - c\beta \quad (76)$$

Для постоянныхъ уравненія (76) измѣренія Реньо дали: $a = 5,4011662$, $b = 3,4405663$, $c = 0,2857386$, $\log \alpha = 1,9977623$, $\log \beta = 1,9911997$; $\alpha = (t^{\circ} + 20^{\circ})$ по воздушному термометру; измѣренія Баттелли, сдѣянныя по методу изотермъ, дали для этихъ же постоянныхъ числа: $a = 5,0720062$, $b = 2,962430$, $c = -0,00102909$, $\log \alpha = 1,9971662$, $\log \beta = 1,9086244$, $\alpha = t^{\circ}$.

¹⁾ *Regnault*, Rel. des exp. II. p. 394.

²⁾ *Battelli*, Mem. della Acc. di Torino (2) 41, 1. 1890; (2) 42, 1. 1891.

Таблица СXXXVI А.

Температуры кипения спроуглерода CS_2 при давлениях 329,06 – 392,83 mm.

(опытные данные).

t° жидк.	t° паръ	Разн.	Баром.	Вакуум.	T°	t° жидк. средн.	t° паръ средн.	p_1
°C.	°C.	°C.			°C.	°C.	°C.	mm.
22,83	22,53	0,30	154,7	484,7	17	22,83	22,53	329,06
22,83	22,53		154,7	484,7				
23,60	23,27	0,33	154,7	494,3	17	23,60	23,27	338,71
23,60	23,27		154,7	494,3				
24,31	24,01	0,30	154,4	503,6	17	24,31	24,01	348,25
24,31	24,01		154,4	503,7				
25,10	24,80	0,30	154,5	514,7	17	25,10	24,80	359,24
25,10	24,80		154,3	514,7				
25,90	25,61	0,29	154,3	525,6	18	25,90	25,615	370,23
25,90	25,62		154,3	525,6				
26,62	26,35	0,27	154,1	536,1	18	26,63	26,36	380,93
26,64	26,37		154,1	536,2				
27,45	27,20	0,26	154,0	548,0	18	27,465	27,20	392,83
27,48	27,20		154,0	548,0				

Таблица СXXXVI В.

Упругость пара спроуглерода CS_2 при темп. 22,5°—27,5°.

(интерполированные данные).

t°	Михайленко и Цельнеръ.		Реньо	Баттелли	Среднее изъ наблюденій разныхъ авторовъ ¹⁾ .
	p_1 жидк.	p_1 паръ			
°C.	mm.	mm.	mm.	mm.	
22,5	—	328,70	328,45	326,66	
23,0	331,20	335,00	334,81	332,98	334,7
23,5	337,50	341,50	341,26	339,41	
24,0	344,05	348,15	347,82	345,94	347,7
24,5	350,75	354,75	354,48	352,58	
25,0	357,50	361,65	361,25	359,31	361,1
25,5	364,45	368,60	368,12	366,16	
26,0	371,60	375,70	375,08	373,12	374,95
26,5	378,75	382,90	382,16	380,18	
27,0	386,00	390,30	389,35	387,35	389,2
27,5	393,55	—	396,64	394,63	

1) Реньо, Баттелли, Рамзай и Юнгъ, Вюлльнеръ и Гротріанъ. Physiko-Chem. Tables, Castell-Evans.

Всѣ три ряда наблюденій можно считать въ общемъ согласующимися. Величины упругости пара, соответствующія температурамъ, измѣреннымъ въ парахъ, очень близки къ числамъ Реньо, а также къ среднимъ числамъ, вычисленнымъ на основаніи наблюденій разныхъ авторовъ (разница выражается долями миллиметра).

Числа Баттельи, полученные по методу изотермъ, много ниже какъ чиселъ другихъ авторовъ, такъ и среднихъ величинъ.

Результаты измѣренія упругости пара растворовъ іода въ спироуглеродѣ приведены въ таблицахъ СXXXVII—СXLIII.

Таблица СXXXVII А.

Температуры кипѣнія раствора іода въ спироуглеродѣ 1,65% при давленіяхъ 337,91—377,73 mm.

(опытные данные).

t^0 жидк.	t^0 паръ	Разн.	Баром.	Вакуум.	T^0	t^0 жидк. средн.	t^0 паръ средн.	p_1
°C.	°C.	°C.			°C.	°C.	°C.	mm.
23,62	23,28	0,33	156,9	495,7	17	23,625	23,29	337,91
23,63	23,30		156,8	495,7				
24,32	24,01	0,31	156,7	504,8	18	24,325	24,01	347,20
24,33	24,01		156,6	504,9				
25,04	24,70	0,30	156,6	514,7	18	25,05	24,75	357,04
25,06	24,71		156,6	514,7				
25,76	25,43	0,28	156,4	524,6	18	25,76	25,48	367,19
25,76	25,43		156,4	524,7				
26,47	26,20	0,28	156,4	535,2	18	26,48	26,20	377,73
26,49	26,20		156,3	535,2				

Таблица СXXXVII В.

Упругость пара раствора іода въ спироуглеродѣ 1,65% при темп. 23,5°—26,5°.
(интерполированные данные).

t^0	p_1 жидк.	p_1 паръ	$\frac{p_1}{p_0}$ жидк.	$\frac{p_1}{p_0}$ паръ
°C.	mm.	mm.		
23,5	—	340,55		0,9970
24,0	342,90	347,05	0,9968	0,9968
24,5	349,55	353,60	0,9966	0,9968
25,0	356,35	360,40	0,9966	0,9968
25,5	363,30	367,45	0,9970	0,9966
26,0	370,55	374,65	0,9970	0,9972
26,5	378,05	—	0,9982	
			0,9970±0,0002	0,9968±0,00009

ТАБЛИЦА СХХХVIII А.

Температуры кипения раствора иода в спироуглеродѣ 1,76% при давлениіяхъ 310,59—379,10 mm.

(опытныя данныя).

t° жидк.	t° паръ	Разн.	Баром.	Вакуум.	T°	t° жидк. средн.	t° паръ средн.	p_1
°C.	°C.	°C.			°C.	°C.	°C.	mm.
21,47	21,19	0,28	167,0	478,3	17	21,47	21,19	310,59
21,47	21,19		167,0	478,3				
21,99	21,70	0,29	166,9	485,0	18	21,995	21,705	317,22
22,00	21,71		170,0	485,1				
23,22	22,93	0,29	166,8	500,9	18	23,225	22,935	333,16
23,23	22,94		166,9	501,0				
24,65	24,37	0,30	165,0	517,5	18	24,66	24,36	351,60
24,67	24,35		165,1	517,8				
25,55	25,30	0,27	165,0	530,2	17	25,56	25,295	364,15
25,57	25,29		165,1	530,2				
26,60	26,33	0,26	165,0	545,0	17	26,60	26,34	379,10
26,60	26,35		164,9	542,2				

ТАБЛИЦА СХХХVIII В.

Упругость пара раствора иода в спироуглеродѣ 1,76% при темп. 21,5°—26,5°.

(интерполированные данные).

t°	p_1 жидк.	p_1 паръ	$\frac{p_1}{p_0}$ жидк.	$\frac{p_1}{p_0}$ паръ
°C.	mm.	mm.		
21,5	311,00	314,50		
22,0	317,20	320,80		
22,5	323,65	327,35		0,9956
23,0	330,25	334,05	0,9970	0,9970
23,5	336,70	340,25	0,9975	0,9961
24,0	343,05	346,65	0,9970	0,9956
24,5	349,55	353,30	0,9966	0,9959
25,0	356,20	360,10	0,9963	0,9959
25,5	363,15	367,05	0,9963	0,9956
26,0	370,25	374,25	0,9961	0,9961
26,5	377,55	—	0,9968	
			0,9967±0,0002	0,9959±0,0002

ТАБЛИЦА СХХХIX А.

Температуры кипения раствора иода в спироуглеродѣ 5,713% при давленіяхъ 331,8—382,63 mm.

(опытныя данныя).

t^0 жидк.	t^0 паръ	Разн.	Баром.	Вакуум.	T^0	t^0 жидк. средн.	t^0 паръ средн.	p_1
°C.	°C.	°C.			°C.	°C.	°C.	mm.
23,45	23,09	0,36	164,0	496,8	18	23,465	23,065	331,8
23,48	23,04	0,36	164,0	496,8				
24,19	23,83		163,7	506,2	18	24,195	23,835	341,50
24,20	23,84	0,36	163,6	506,1				
24,72	24,36		163,5	512,7	18	24,72	24,365	348,15
24,72	24,37	0,36	163,5	512,6				
25,56	25,20		157,11	517,6	17	25,58	25,23	359,49
25,60	25,26	0,36	157,10	517,7				
26,28	25,92		157,0	527,1	17	26,28	25,92	369,09
26,28	25,92	0,36	156,9	527,1				
27,17	26,81		156,5	539,3	17	27,175	26,815	382,63
27,18	26,82	0,36	156,5	539,3				

ТАБЛИЦА СХХХIX В.

Упругость пара раствора иода в спироуглеродѣ 5,713% при темп. 23,0°—27,0°.

(интерполированныя данныя).

t^0	p_1 жидк.	p_1 паръ	$\frac{p_1}{p_0}$ жидк.	$\frac{p_1}{p_0}$ паръ
°C.	mm.	mm.		
23,0	—	331,15		0,9886
23,5	332,30	337,25	0,9847	0,9874
24,0	338,60	343,50	0,9842	0,9867
24,5	345,20	349,90	0,9845	0,9863
25,0	351,80	356,45	0,9840	0,9856
25,5	358,35	363,25	0,9831	0,9851
26,0	365,30	370,45	0,9829	0,9861
26,5	372,55	377,75	0,9836	0,9863
27,0	380,00	—	0,9845	
			0,9839±0,0002	0,9865±0,0004

ТАБЛИЦА CLX A.

Температуры кипения раствора иода въ спирту углеродѣ 5,91% при давленіяхъ 335,06—376,35 mm.

(опытныя даннія).

t^0 жидк.	t^0 паръ	Разн.	Баром.	Вакуум.	T^0	t^0 жидк. средн.	t^0 паръ средн.	r_1
°C.	°C.	°C.			"C.	°C.	°C.	mm.
23,78	23,35	0,42	152,6	488,6	17	23,785	23,365	335,06
23,79	23,38		152,6	488,6				
24,57	24,15	0,42	152,4	498,5	17	24,57	24,155	345,21
24,57	24,15		152,4	498,6				
25,38	24,95	0,40	152,2	509,1	17	25,375	24,975	355,85
25,37	25,00		152,3	509,1				
26,10	25,68	0,41	152,3	519,2	17	26,10	25,69	365,95
26,10	25,70		152,2	519,2				
26,78	26,41	0,37	152,3	529,6	17	26,79	26,425	376,35
26,80	26,44		152,2	529,7				

ТАБЛИЦА CLX B.

Упругость пара раствора иода въ спирту углеродѣ 5,91% при темп. 23,5°—26,5°.

(интерполированныя даннія).

t^0	p_1 жидк	p_1 паръ	$\frac{p_1}{p_0}$ жидк.	$\frac{p_1}{p_0}$ паръ
°C.	mm.	mm.		
23,5	—	336,85		0,9863
24,0	337,80	343,20	0,9820	0,9858
24,5	344,25	349,70	0,9815	0,9858
25,0	350,90	356,20	0,9815	0,9851
25,5	357,65	363,15	0,9813	0,9849
26,0	364,70	370,25	0,9813	0,9854
26,5	371,95	377,50	0,9820	0,9858
			0,9816±0,0001	0,9855±0,0002

ТАБЛИЦА CXLI А.

Температуры кипения раствора иода в спироуглеродне 8,25%
при давлениях 339,56—368,95 mm.
(опытные данные).

t^0 жидк.	t^0 паръ	Разн.	Баром.	Вакуум.	T^0	t^0 жидк. средн.	t^0 паръ средн.	p_1
°C.	°C.	°C.			°C.	°C.	°C.	mm.
24,21	23,90		156,6	496,1	17	24,24	23,92	339,56
24,27	23,94	0,14	155,5	496,0				
24,59	24,29		155,0	500,2	17	24,59	24,29	344,26
24,59	24,29	0,30	155,0	500,2				
25,48	25,18		154,5	511,8	17	25,48	25,18	356,35
25,48	25,18	0,30	154,5	511,9				
25,83	25,54		154,5	516,2	18	25,835	25,54	360,80
25,84	25,54	0,29	154,5	516,3				
26,40	26,10		154,1	524,1	18	26,40	26,10	368,95
26,40	26,10	0,30	154,1	524,0				

ТАБЛИЦА CXLI В.

Упругость пара раствора иода в спироуглеродне 8,25% при
температурах 24,0°—26,0°.
(интерполированные данные).

t^0	p_1 жидк.	p_1 паръ	$\frac{p_1}{p_0}$ жидк.	$\frac{p_1}{p_0}$ паръ
°C.	mm.	mm.		
24,0	340,55	—		
24,5	343,0	346,95	0,9781	0,9779
25,0	349,50	353,45	0,9775	0,9775
25,5	356,20	360,40	0,9775	0,9777
26,0	363,20	367,45	0,9772	0,9779
			0,9776±0,0002	0,9777±0,0001

ТАБЛИЦА CXLI A.

Температуры кипения раствора иода въ спироуглеродѣ 10,90%
при давленіяхъ 336,61—373,63 mm.
(опытныя данные).

t^0 жидк.	t^0 паръ	Разн.	Баром.	Вакуум.	T^0	t^0 жидк. средн.	t^0 паръ средн.	p_1
°C.	°C.	°C.			°C.	°C.	°C.	mm.
24,23	23,91		150,1	487,6	17	24,23	23,92	336,61
24,23	23,93	0,31	150,1	487,7				
24,77	24,44		150,1	494,4	17	24,77	24,44	343,41
24,77	24,44	0,33	150,1	494,4				
25,50	25,17		150,0	504,2	17	25,50	25,185	353,2
25,50	25,20	0,32	150,0	504,2				
26,25	25,92		150,0	514,77	18	26,275	25,96	363,76
26,30	26,00	0,31	150,0	514,88				
26,95	26,64		150,0	524,7	18	26,95	26,64	373,63
26,95	26,64	0,31	150,0	524,8				

ТАБЛИЦА CXLI B.

Упругость пара раствора иода въ спироуглеродѣ 10,90% при
температурахъ 24,0°—27,0°.
(интерполированныя данные).

t^0	p_1 жидк.	p_1 паръ	$\frac{p_1}{p_0}$ жидк.	$\frac{p_1}{p_0}$ паръ
°C.	mm.	mm.		
24,0	—	337,70		0,9701
24,5	340,00	344,15	0,9696	0,9701
25,0	346,50	350,75	0,9692	0,9698
25,5	353,20	357,45	0,9692	0,9696
26,0	360,00	364,40	0,9687	0,9701
26,5	367,00	371,55	0,9692	0,9703
27,0	374,35	—	0,9696	
			$0,9693 \pm 0,0002$	$0,9700 \pm 0,0001$

Таблица СXLIII А.

*Температуры кипения раствора иода в спироуглеродѣ 12,56%
при давлениихъ 324,11—363,44 mm.
(опытныя данныя).*

t° жидк.	t° паръ	Разн.	Баром.	Вакуум.	T°	t° жидк. средн.	t° паръ средн.	p_1
$^{\circ}C.$	$^{\circ}C.$	$^{\circ}C.$			$^{\circ}C.$	$^{\circ}C.$	$^{\circ}C.$	mm.
23,44	23,07		150,4	475,5	18	23,45	23,095	324,11
23,46	23,10	0,36	150,5	475,5				
24,26	23,89		150,2	485,7	18	24,265	23,92	334,5
24,27	23,93	0,34	150,2	485,7				
24,95	24,62		150,0	494,6	18	24,97	24,63	343,6
24,99	24,64	0,34	150,0	494,6				
25,86	25,49		150,0	505,2	18	25,86	25,49	355,25
25,86	25,49	0,37	149,9	505,2				
26,44	26,08		149,6	514,2	18	26,435	25,075	363,44
26,43	26,07	0,36	149,8	514,2				

Таблица СXLIII В.

*Упругость пара раствора иода в спироуглеродѣ 12,56% при температурахъ 23,5°—26,0°
(интерполированныя данныя).*

t°	p_1 жидк.	p_1 паръ	$\frac{p_1}{p_0}$ жидк.	$\frac{p_1}{p_0}$ паръ
$^{\circ}C.$	mm.	mm.		
23,5	324,70	329,20	0,9621	0,9641
24,0	330,95	335,50	0,9618	0,9638
24,5	337,35	342,0	0,9618	0,9641
25,0	343,45	348,55	0,9605	0,9638
25,5	350,50	355,40	0,9618	0,9641
26,0	357 15	362,40	0,9609	0,9647
			0,9614±0,0003	0,9641±0,0001

Обсуждение результатов. Всё заключения, которые были сделаны при измерении упругости пара растворов йода въ эфирѣ, цѣликомъ прилагаются и къ растворамъ йода въ сѣроуглеродѣ. Именно:

- 1) температура кипящей жидкости выше температуры пара;
- 2) кривые упругости пара, соответствующія температурамъ жидкости и пара, мало по малу расходятся. Общий видъ этихъ кривыхъ тотъ же, что и кривыхъ упругости пара чистаго сѣроуглерода;
- 3) отношение $\frac{p_1}{p_0}$ жидк. и $\frac{p_1}{p_0}$ паръ нужно принять независящимъ отъ температуры въ границахъ изслѣдованныхъ температуръ и въ предѣлахъ погрѣшностей опыта.

Какъ и раньше, для каждого ряда величинъ $\frac{p_1}{p_0}$ жидк. и $\frac{p_1}{p_0}$ паръ вычислена средняя величина и подсчитана по способу наименьшихъ квадратовъ средняя погрѣшность этого средняго вывода.

Въ той же формѣ, что и раньше, результаты измѣреній упругости пара растворовъ йода въ сѣроуглеродѣ представлены въ таблицѣ CXLIV.

Концентрація растворовъ выражена содержаніемъ йода въ 100 в. ч. *раствора* (π°/\circ) и въ 100 в. ч. *растворителя* (c).

ТАБЛИЦА CXLIV.

Относительная упругость пара растворовъ йода въ спирту въ предѣлахъ концентраций 1,65 $^{\circ}/\circ$ —12,56 $^{\circ}/\circ$.

(Сводъ опытныхъ данныхъ).

c	π°/\circ	$\frac{p_1}{p_0}$ жидк.	$\frac{p_1}{p_0}$ паръ	$\frac{p_1}{p_0}$ средн.
1,68	1,65	0,9970±0,0002	0,9968±0,00009	0,9969
1,79	1,76	0,9967±0,0002	0,9959±0,0002	0,9964
6,05	5,71	0,9839±0,0002	0,9865±0,0004	0,9847
6,28	5,91	0,9816±0,0001	0,9855±0,0002	0,9829
8,99	8,25	0,9776±0,0002	0,9777±0,0001	0,9776
12,23	10,90	0,9693±0,0002	0,9700±0,0001	0,9695
14,36	12,56	0,9614±0,0003	0,9641±0,0001	0,9623

Такъ какъ разницы между соответствующими величинами рядовъ $\frac{p_1}{p_0}$ жидк. и $\frac{p_1}{p_0}$ паръ лежать, или въ предѣлахъ ошибокъ опыта (въ половиѣ случаевъ), или очень малы, то для характеристики упругости пара данного раствора изъ каждыхъ двухъ соответствующихъ величинъ обоихъ рядовъ была вычислена средняя, и, такъ какъ и здѣсь кривые упругости, соответствующія температурѣ пара, идутъ менѣе стройно, чѣмъ кривые упругости, соответствующія температурѣ жидкости, то величины ряда $\frac{p_1}{p_0}$ жидк.

были определены числомъ 2, а величины ряда $\frac{p_1}{p_0}$ паръ—числомъ 1.

При помощи полученныхъ такимъ образомъ чиселъ была, наконецъ, построена кривая, выражющая законъ измѣненія упругости пара растворовъ юда въ спирту съ измѣненіемъ концентраціи.

Если концентрацію раствора выражать въ процентахъ ($\pi\%$), то кривая упругости представляетъ собою слабо *вогнутую* кривую. Если концентрацію раствора выражать числомъ граммовъ юда въ 100 в. ч. растворителя (c), то кривая представляетъ собою *выпуклую* кривую съ едва замѣтной выпуклостью (почти прямую линію). Таблица CXLV заключаетъ въ себѣ величины упругости пара, прочитанныя на этой кривой.

Таблица CXLV.

Относительная упругость пара растворовъ юда въ спирту.
(интерполированные данные).

c	$\frac{p_1}{p_0}$ средн.	c	$\frac{p_1}{p_0}$ средн.
0	1,0000	10	0,9742
1	0,9975	11	0,9716
2	0,9950	12	0,9691
3	0,9925	13	0,9665
4	0,9900	14	0,9638
5	0,9872		
6	0,9846		
7	0,9820		
8	0,9795		
9	0,9767		

4. Растворы юда въ хлороформѣ.

Хлороформъ, служившій для опытовъ, представлялъ собою препаратъ фабрики Merck'a, очищенный на заводѣ по указаніямъ Нѣмецкой Фармацевтіи. Этотъ хлороформъ, раньше чѣмъ пустить его въ работу, былъ три раза взболтанъ съ равнымъ объемомъ воды, затѣмъ высушенъ хлористымъ кальціемъ и, наконецъ, перегнанъ.

Перешелъ онъ почти весь въ предѣлахъ 55,9°—60,1° при давленіи 743 mm. Въ работу была взята фракція, перешедшая въ предѣлахъ 0,1°.

Въ таблицахъ CXLVI A и CXLVI B помѣщены результаты измѣреній упругости пара чистаго хлороформа. Въ таблицѣ CXLVI B, кромѣ того, полученные результаты сравнены съ результатами измѣреній упругости пара хлороформа, произведенныхъ Реньо¹⁾ по барометрическому методу. Приведенные въ таблицѣ числа вычислены по интерполяціонной формулѣ:

$$\log p_0 = a - b\alpha^{\theta} - c\beta^{\theta}, \quad (76)$$

для постоянныхъ которой Реньо даетъ слѣдующія значенія: $a=5,2253893$, $b=2,9531281$, $c=0,0668673$, $\log \alpha=1,9974144$, $\log \beta=1,9868176$; $\theta=(t^{\circ}-20)$ по воздушному термометру.

1) *Regnault*, R  l. des exp. II. стр. 403.

Таблица CXLVI А.

Температуры кипения хлороформа CHCl_3 при давл. 185,35 mm.—231,18 mm.
(опытные данные).

t° жидк.	t° паръ	Разн.	Баром.	Вакуум.	T°	t° жидк. средн.	t° паръ средн.	p_1
0C.	0C.	0C.			0C.	0C.	0C.	mm.
23,81	23,52		144,1	330,0	18	23,815	23,53	185,35
23,82	23,54	0,28	144,1	330,0				
25,24	25,00		143,8	342,2	18	25,24	25,00	197,71
25,24	25,00	0,24	143,9	342,1				
26,50	26,30		143,7	353,2	18	26,50	26,30	208,9
26,50	26,30	0,20	143,7	353,2				
27,82	27,62		143,6	365,4	18	27,845	27,645	221,26
27,87	27,67	0,20	143,5	365,5				
28,88	28,71		143,5	375,3	18	28,885	28,71	231,18
28,89	28,71	0,17	143,4	375,3				

Таблица CXLVI В.

Упругость пара хлороформа CHCl_3 при темп. 23,5°—28,5°.
(интерполированные данные).

t°	Михайленко и Цельтнеръ		Rеньо
	p_1 жидк.	p_1 паръ	p°
0C.	mm.	mm.	mm.
23,5		185,15	187,51
24,0	186,95	189,20	191,66
24,5	191,15	193,40	195,88
25,0	195,50	197,60	200,18
25,5	199,90	201,90	204,35
26,0	204,35	206,30	209,00
26,5	208,90	210,70	213,53
27,0	213,40	215,20	218,14
27,5	218,05	219,80	222,82
28,0	222,75	224,45	227,60
28,5	227,55	229,20	232,45

Результаты сравнения полученныхъ чиселъ съ числами Реньо можно считать удовлетворительными лишь только въ томъ смыслѣ, что разницы не выходятъ изъ предѣловъ разницъ, обычныхъ для измѣреній этого рода. Разница, однако, значительно больше ошибокъ примѣненного метода. Причина этому—неодинаковость материала, служившаго для измѣреній въ томъ и другомъ случаяхъ. По указанію Реньо препаратъ хлороформа, находившійся въ его рукахъ, не былъ совершенно свободенъ отъ примѣсей и всѣ старанія очистить его не привели къ цѣли. Съ тѣхъ поръ техника заводскаго приготовленія химическихъ препаратовъ сдѣлала большіе успѣхи и можно надѣяться, что препаратъ, находив-

шайся въ нашихъ рукахъ, къ тому же тщательно фракционированный, представлять собою препаратъ значительно болѣйшей чистоты, чѣмъ препарать Ренъо.

Вследствіе того, что растворимость іода въ хлороформѣ невелика, были измѣрены упругости пара лишь четырехъ растворовъ, причемъ два послѣдніе изъ этихъ растворовъ оказались *насыщенными*.

Результаты измѣреній были обработаны также, какъ и раньше, и приведены въ таблицахъ CXLVII—CL.

Таблица CXLVII А.

Температуры кипѣнія раствора іода въ хлороформѣ 1,56% при давленіяхъ 180,21 тт.—219,9 тт.
(опытные данные).

t° жидк.	t° паръ	Разн.	Баром.	Вакуум.	T°	t° жидк. средн.	t° паръ средн.	p_1
°C.	°C.	°C.			°C.	°C.	°C.	mm.
23,26	22,97		144,9	325,5	16	23,27	22,98	180,21
23,28	22,99	0,29	144,9	325,6				
24,36	24,07		144,9	334,6	17	24,37	24,08	189,22
24,38	24,09	0,29	144,9	334,5				
25,50	25,22		145,0	344,3	17	25,505	25,22	198,80
25,51	25,22	0,28	145,0	344,3				
26,66	26,38		145,0	354,3	17	26,655	26,38	208,85
26,65	26,38	0,27	144,9	354,4				
27,86	27,60		144,9	365,4	17	27,86	27,605	219,90
27,86	27,61	0,26	144,9	365,4				

Таблица CXLVII В.

Упругость пара раствора іода въ хлороформѣ 1,56% при темп. 23,0°—28,0°.
(интерполированные данные).

t°	p_1 жидк.	p_1 паръ	$\frac{p_1}{p_0}$ жидк.	$\frac{p_1}{p_0}$ паръ
°C.	mm.	mm.		
23,0	—	180,35		
23,5	182,05	184,40		0,9963
24,0	186,15	188,50	0,9956	0,9963
24,5	190,30	192,70	0,9963	0,9963
25,0	194,55	196,90	0,9949	0,9963
25,5	198,80	201,20	0,9945	0,9966
26,0	203,15	205,55	0,9940	0,9961
26,5	207,55	210,00	0,9933	0,9966
27,0	211,95	214,45	0,9929	0,9963
27,5	216,50	—	0,9931	
28,0	—	—		
0,9943 ± 0,0004				
0,9963 ± 0,00006				

ТАБЛИЦА CXLVIII А.

Температуры кипения раствора иода в хлороформе 3,08% при давленияхъ 181,68 mm.—221,88 mm.

(опытные данные).

t^0 жидк.	t^0 паръ	Разн.	Баром.	Вакуум.	T^0	t^0 жидк. средн.	t^0 паръ средн.	p_1
°C.	°C.	°C.			°C.	°C.	°C.	mm.
23,52	23,24		153,0	335,2	17	23,52	23,24	181,68
23,52	23,24	0,28	153,0	335,2				
24,77	24,50		153,1	345,4	17	24,785	24,505	191,83
24,80	24,51	0,28	153,1	345,4				
26,00	23,73		152,9	356,0	17	26,005	25,74	202,43
26,01	25,75	0,26	153,0	356,0				
27,05	26,80		153,0	365,0	18	27,055	26,80	211,38
27,06	26,80	0,25	153,0	365,0				
28,21	27,96		153,0	375,5	18	28,215	27,97	221,88
28,22	27,98	0,24	153,0	375,6				

ТАБЛИЦА CXLVIII В.

Упругость пара раствора иода в хлороформе 3,08% при темп. 23,5°—28,0°.

(интерполированные данные).

t^0	p_1 жидк.	p_1 паръ	$\frac{p_1}{p_0}$ жидк.	$\frac{p_1}{p_0}$ паръ
°C.	mm.	mm.		
23,5	181,50	183,70		0,9924
24,0	185,55	187,80	0,9924	0,9927
24,5	189,70	191,90	0,9927	0,9922
25,0	193,90	196,00	0,9920	0,9920
25,5	198,15	200,20	0,9911	0,9917
26,0	202,40	204,50	0,9906	0,9913
26,5	206,70	208,80	0,9895	0,9908
27,0	211,05	213,20	0,9888	0,9908
27,5	215,45	217,65	0,9879	0,9901
28,0	219,95	222,20	0,9874	0,9901
0,9902 ± 0,0006				0,9917 ± 0,0003

ТАБЛИЦА CXLIX А.

Температуры кипения насыщенного раствора иода в хлороформе при давленияхъ 181,77—221,28 mm.

(опытные данные; первый растворъ).

t^0 жидк.	t^0 паръ	Разн.	Баром.	Вакуум.	T°	t^0 жидк. средн.	t^0 паръ средн.	p_1
°C.	°C.	°C.			°C.	°C.	°C.	mm.
23,70	23,33		153,2	335,5	18	23,71	23,33	181,77
23,72	23,33	0,38	153,1	335,4				
25,11	24,72		152,9	346,5	19	25,11	24,725	193,06
25,11	24,73	0,39	152,8	346,5				
26,30	25,94		152,5	356,6	19	26,30	25,94	203,45
26,30	25,94	0,36	152,5	356,6				
27,50	27,14		152,3	367,0	19	27,51	27,14	214,05
27,52	27,14	0,37	152,3	367,0				
28,28	27,95		152,1	374,1	19	28,28	27,945	221,28
28,28	27,94	0,34	152,1	374,0				

ТАБЛИЦА CXLIX В.

Упругость пара насыщенного раств. иода в хлороформе при темп. 23,5°—28,0°.

(интерполированные данные; первый растворъ).

t^0	p_1 жидк.	p_1 паръ	$\frac{p_1}{p_0}$ жидк.	$\frac{p_1}{p_0}$ паръ
°C.	mm.	mm.		
23,5	—	—	—	—
24,0	184,05	187,20	0,9845	0,9895
24,5	188,90	191,30	0,9883	0,9890
25,0	192,15	195,45	0,9827	0,9888
25,5	196,40	199,70	0,9824	0,9892
26,0	200,75	203,90	0,9822	0,9883
26,5	206,00	208,35	0,9863	0,9886
27,0	209,55	212,25	0,9817	0,9861
27,5	214,00	217,25	0,9815	0,9883
28,0	218,50	221,80	0,9813	0,9886
			0,9834 ± 0,0008	0,9884 ± 0,0003

ТАБЛИЦА CL A.

Температуры кипения насыщенного раствора иода в хлороформе при давленияхъ 181,88—224,25 mm.

(опытные данные; второй растворъ).

t^0 жидк.	t^0 паръ	Разн.	Баром.	Вакуум.	T°	t^0 жидк. средн.	t^0 паръ средн.	p_1
°C.	°C.	°C.			°C.	°C.	°C.	mm.
23,70	23,33		150,5	332,8	18	23,71	23,325	181,88
23,72	23,32	0,39	150,4	332,7				
24,98	24,61		150,3	343,0	18,5	24,98	24,615	192,15
24,98	24,62	0,37	150,3	343,0				
26,31	26,00		150,0	354,5	18	26,31	26,00	203,93
26,31	26,00	0,31	150,0	354,5				
27,50	27,21		150,0	365,2	18	27,505	27,215	214,63
27,51	27,22	0,29	150,0	365,3				
28,50	28,26		149,9	375,8	18	28,51	28,26	224,25
28,52	28,26	0,25	149,9	375,8				

ТАБЛИЦА CL B.

Упругость пара насыщенного раств. иода в хлороформе при темп. 23,5°—28,5°.

(интерполированные данные; второй растворъ).

t^0	p_1 жидк.	p_1 паръ	$\frac{p_1}{p_0}$ жидк.	$\frac{p_1}{p_0}$ паръ
°C.	mm.	mm.		
23,5	—	182,50	—	0,9861
24,0	184,25	187,25	0,9856	0,9895
24,5	188,30	191,35	0,9854	0,9890
25,0	192,40	195,45	0,9842	0,9888
25,5	196,70	199,65	0,9840	0,9888
26,0	201,10	203,90	0,9842	0,9883
26,5	205,55	208,35	0,9838	0,9886
27,0	210,00	212,25	0,9840	0,9861
27,5	214,60	217,25	0,9842	0,9883
28,0	219,45	221,80	0,9851	0,9886
28,5	224,15	—	0,9849	—
			0,9845 ± 0,0002	0,9882 ± 0,0003

Обсуждение результатов. Растворы юда въ хлороформѣ при изслѣдовании упругости ихъ пара относятся точно также, какъ и растворы юда въ эфирѣ и сѣроуглеродѣ, за исключениемъ лишь того, что ряды $\frac{p_1}{p_0}$ жидк. средн. и $\frac{p_1}{p_0}$ паръ средн. на столько разнятся другъ отъ друга, что является возможнымъ построить для каждого ряда особую кривую, выражающую законъ измѣненія упругости пара раствора съ измѣненіемъ концентраціи. Другая особенность этихъ растворовъ состоять въ томъ, что *насыщенные* растворы при измѣненіи упругости ихъ пара относятся *точно также, какъ и не насыщенные*—по крайней мѣрѣ, разницы подмѣтить не удалось. Именно: кривая упругости пара насыщенныхъ растворовъ имѣеть ту же форму, что и кривая упругости пара ненасыщенныхъ растворовъ; она также, какъ и кривая упругостей пара ненасыщенныхъ растворовъ, кажется параллельной кривой упругости пара чистаго растворителя; наконецъ, отношение $\frac{p_1}{p_0}$ въ томъ и другомъ ряду, также какъ и для ненасыщенныхъ растворовъ, *не зависитъ отъ температуры*—вѣрно, не удается констатировать этой зависимости.

Въ таблицѣ CLI сведены результаты измѣреній, причемъ рядомъ со среднимъ выводомъ $\frac{p_1}{p_0}$ помѣщена и средняя погрѣшность этого средняго вывода, подсчитанная по способу наименьшихъ квадратовъ. Концентрація раствора выражена тѣми же способами, что и раньше.

Таблица CLI.

*Относительная упругость пара растворовъ юда въ хлороформѣ.
(опытные данные).*

<i>c</i>	π°/\circ	$\frac{p_1}{p_0}$ жидк.	$\frac{p_1}{p_0}$ паръ
1,58	1,56	$0,9943 \pm 0,0004$	$0,9963 \pm 0,00006$
3,18	3,08	$0,9902 \pm 0,0006$	$0,9917 \pm 0,0003$
1-й насыщенный растворъ.		$0,9834 \pm 0,0008$	$0,9884 \pm 0,0003$
2-й насыщенный растворъ.		$0,9845 \pm 0,0002$	$0,9882 \pm 0,0003$

Какъ видно изъ таблицы CLI средняя погрѣшность средняго вывода величинъ $\frac{p_1}{p_0}$ лежитъ между предѣлами $\pm 0,0008$ и $\pm 0,00006$.

Такъ какъ при тѣхъ температурахъ, при какихъ провѣдены измѣренія, p_0 , т. е. упругость пара самого хлороформа, имѣеть значеніе между 186,95 *мм.*—229,20 *мм.*, то наибольшая погрѣшность средняго вывода, вычисленная въ миллиметрахъ ртутнаго столба выразится 0,18 *мм.*, а наименьшая—0,0011 *мм.*

Среднія величины $\frac{p_1}{p_0}$ жидк. и $\frac{p_1}{p_0}$ паръ для обоихъ *насыщенныхъ растворовъ* оказались *идентичными*; точнѣе, разницы между этими величи-

нами оказались лежащими въ предѣлахъ ошибокъ. Обращаетъ на себя вниманіе то, что разница между величинами $\frac{p_1}{p_0}$ паръ для двухъ насыщенныхъ растворовъ (именно 0,0002) значительно меньше, чѣмъ разница между соответствующими величинами $\frac{p_1}{p_0}$ жидк.; соответствующимъ образомъ меньше и средняя погрѣшность каждого средняго вывода. Выраженная въ миллиметрахъ ртутного столба эта разница въ предѣлахъ изслѣдованныхъ температуръ будетъ имѣть величины 0,0372—0,0458. На такое совершенное совпаденіе численныхъ величинъ упругости пара, полученное для насыщенныхъ растворовъ, можно еще разъ указать, какъ на доказательство совершенства разрабатываемаго метода. Въ будущемъ разработка этого метода обѣщаетъ привести къ результатамъ еще болѣе точнымъ.

Хотя была измѣрена упругость пара всего лишь двухъ ненасыщенныхъ растворовъ іода въ хлороформѣ, тѣмъ не менѣе результаты были нанесены на координатную бумагу. Оказалось, что двѣ нанесенные точки и нулевая точка, т. е. точка, соответствующая нулю концентрацій, лежатъ точно на одной прямой, если концентрація раствора выражена числомъ граммовъ іода, приходящихся на 100 граммовъ растворителя. Считая вѣроятнымъ, что и здѣсь, какъ и раньше, зависимость между измѣненіемъ упругости пара и концентраціей раствора (c) выражается кривой очень близкой къ прямой, я рѣшился полученнюю прямую примѣнить для интерполированія.

Въ таблицѣ CLII помѣщены величины упругости пара растворовъ іода въ хлороформѣ, прочитанныя по этой кривой. При оцѣнкѣ достовѣрности числовыхъ величинъ этой таблицы, само собою разумѣется, нужно имѣть въ виду выше сказанное.

Таблица CLII.

*Относительная упругость пара растворовъ іода въ хлороформѣ.
(интерполированные данные).*

c	$\frac{p_1}{p_0}$ — жидк.	$\frac{p_1}{p_0}$ паръ
0	1,0000	1,0000
1	0,9968	0,9975
2	0,9937	0,9950
3	0,9907	0,9925
4	0,9877	0,9902
4,75 ¹⁾	—	0,9880
5	0,9845	—
5,20 ¹⁾	0,9840	—

1) Относительная упругость пара раствора при данной температурѣ съ возрастаніемъ концентраціи непрерывно уменьшается. Когда растворъ дѣлается насыщеннымъ, относительная упругость пара становится постоянной и кривая упругости переходитъ въ прямую. Абсцисса точки пересѣченія кривой съ прямой соответствуетъ концентраціи насыщенія, т. е. растворимости. Отсюда слѣдуетъ, что методъ измѣрения упругости пара растворовъ можетъ быть примѣненъ и для определенія числа растворимости.

Совершенно неожиданно опись далъ, что для насыщенныхъ растворовъ іода въ хлороформѣ, точно также какъ и для ненасыщенныхъ, отношение $\frac{p_1}{p_0}$ независимъ отъ температуры. Выводъ этотъ, конечно, не вѣренъ и обусловленъ тѣмъ, что принятый методъ измѣрения упругости пара раствора не настолько чувствителенъ, чтобы открыть эту зависимость, слѣдовательно, не можетъ быть примѣненъ для измѣрения растворимости съ достаточной точностью.

Изъ данныхъ таблицы CLII растворимость іода въ хлороформѣ въ предѣлахъ температуръ 24°—28° опредѣляется двояко: по точкѣ перехода кривой $\frac{p_1}{p_0}$ паръ въ прямую растворимость выражается числомъ 4,75 в. ч. іода въ 100 в. ч. хлороформа; по точкѣ перехода кривой $\frac{p_1}{p_0}$ жидк. растворимость опредѣляется числомъ 5,20 в. ч. іода въ 100 в. ч. хлороформа.

О температурѣ пара кипящей жидкости.

Главной задачей работы измѣренія упругости пара растворовъ было получить новыя опытныя данныя для изслѣдованія соотношенія между упругостью пара раствора и его парціальной плотностью. Но рядомъ съ этой главной задачей попутно имѣлись ввиду еще и другія цѣли, именно:

- 1) разработать методъ кипѣнія въ отдѣльныхъ подробностяхъ его практическаго примѣненія;
- 2) собрать опытный материалъ по вопросу о температурахъ кипящей жидкости и ея пара въ томъ случаѣ, когда парообразная фаза имѣетъ *другой составъ*, чѣмъ кипящая жидкость;
- 3) выяснить теорію метода кипѣнія для этого послѣдняго случая и опредѣлить тѣ условія, въ которыхъ методъ даетъ удовлетворительныя результаты и для растворовъ.

Все новое, что было внесено въ приборъ для измѣренія упругости пара жидкостей Кальбаума, было уже описано выше. Выше же въ таблицахъ, вмѣстѣ съ данными измѣренія упругости пара, были приведены и численные результаты наблюдений надъ температурами пара жидкости. Здѣсь остается привести въ систему этотъ опытный материалъ, сравнить его съ наблюденіями другихъ авторовъ и сдѣлать вытекающіе изъ него выводы, могущіе уяснить теорію динамического метода опредѣленія упругости пара жидкостей въ примѣненіи къ растворамъ.

Изслѣдованіе вопроса о температурахъ кипящей жидкости и ея пара тѣсно связано съ выясненіемъ самой теоріи кипѣнія и, слѣдовательно, и съ выясненіемъ теоріи динамического метода измѣренія упругости пара; между прочимъ, и съ рѣшеніемъ не такъ давно бывшаго еще спорнымъ вопроса— получаются ли по динамическому методу для упругости пара результаты *тождественные* съ тѣми, которые получаются по барометрическому методу, или разные.

Методъ кипѣнія, какъ извѣстно, состоитъ въ томъ, что жидкость кипятить въ замкнутомъ приборѣ, въ которомъ воспроизведено то или другое давление. Предполагается, что *давление въ приборѣ равно упругости пара жидкости при температурѣ ея кипѣнія*. Но извѣстно, что температура кипящей жидкости не одинакова съ температурой выдѣляющагося изъ нея пара.

Что же считать температурой кипѣнія—температуру самой кипящей жидкости или температуру ея пара?

Опытъ показываетъ, что въ случаѣ чистыхъ жидкостей температурой кипѣнія нужно считать температуру *пара*, а не температуру кипящей жидкости; точно, опытъ показываетъ, что для упругости пара динамической методъ даетъ числа, если не тождественные, то близкія съ числами, полу-

ченными въ барометрической пустотѣ, лишь въ томъ случаѣ, когда эти чи-
сла отнесены къ температурѣ *не кипящей жидкости, а температурѣ пара.*

Причины, почему это такъ, не всегда достаточно ясно сознавались да-
же тѣми авторами, которые сами производили измѣренія упругости пара
по динамическому методу: какъ на примѣръ, можно указать на сравнительно
недавній споръ Кальбаума съ Рамзаемъ и Юнгомъ¹⁾ о тождествѣ результа-
товъ динамического и статического метода, споръ, кончившійся, наконецъ,
полнымъ выясненіемъ тѣхъ условій (впрочемъ только для чистыхъ жидко-
стей), въ которыхъ по тому и другому методу получаются, если не тоже-
ственные, то, по крайней мѣрѣ, близкіе въ предѣлахъ ошибокъ опыта ре-
зультаты.

Что считать температурой кипѣнія въ томъ случаѣ, когда жидкость
есть растворъ, и въ какихъ условіяхъ методъ кипѣнія примѣнимъ
для измѣренія упругости пара растворовъ, этотъ вопросъ оставался совер-
шенно не разъясненнымъ.

Теорія кипѣнія. Явленіемъ кипѣнія называется образованіе пара вну-
три жидкости въ видѣ пузырьковъ; эти пузырьки поднимаются вверхъ, про-
низывая слой кипящей жидкости, и на поверхности жидкости исчезаютъ—
паръ переходитъ въ газообразную фазу.

Цѣлымъ рядомъ изслѣдователей, каковы: *de Luc* (1772), *Gay-Lussac*
(1812), *Munke*, *Rudberg* (1837), *Marct* (1842), *Donny* (1846), *Dufour*
(1861—1865), *Grove* (1863), *Gernez* (1866—1867), *Tomlinson* (1867), *Krebs*
(1874) и др.²⁾ условія кипѣнія жидкостей выяснены такимъ образомъ.

1) Для кипѣнія жидкости необходимо присутствіе внутри жидкости
пузырьковъ воздуха или какого-либо другого газа, т. е. свободной поверх-
ности. Жидкости, лишенныя послѣднихъ слѣдовъ свободныхъ газовъ, могутъ
быть перегрѣты значительно выше ихъ температуръ кипѣнія, соотвѣтствую-
щихъ тому давленію, при которомъ производится опытъ; при этомъ они не
кипятъ, но усиленно испаряются. Напр., *Donny*³⁾ удавалось въ обыкновен-
ныхъ стеклянныхъ сосудахъ нагрѣвать воду до темп. 137°, не вызывая ки-
пѣнія; *Dufour*⁴⁾ въ смѣси льняного и гвоздичного маселъ перегрѣвалъ капли
воды до 178° и т. д. Подмѣченное давно вліяніе твердыхъ тѣлъ на начало
кипѣнія объясняется только прилипшими къ твердымъ тѣламъ пузырьками
воздуха, а не иначе, какъ это защищалъ *Tomlinson*⁵⁾.

2) Температура кипящей жидкости зависитъ не только отъ давленія
на томъ горизонтѣ, на которомъ образуются пузырьки пара, но и отъ ма-
териала сосуда, въ которомъ производится кипятеніе, и отъ величины сѣ-
щенія между частицами самой кипящей жидкости.

3) Температура пара кипящей жидкости, наблюдаемая термометромъ
въ достаточномъ отдаленіи отъ поверхности кипящей жидкости, зависитъ
только отъ вѣшняго давленія.

1) *Kahlbaum*, Siedetemperatur und Druck in ihren Wechselbeziehungen. 1855;
Kahlbaum, Ber. d. deutsch. chem. Gesell. **17**, 1263. 1884; **18**, 3146. 1885; **19**, 943. 1886.
Kahlbaum, Studien über Dampfspannkraftmessungen. 1893.

Schumann, Ber. d. deutsch. chem. Gesellsch. **18**, 2085. 1885
Ramsay and Joung, Ber. d. deutsch. chem. Gesellsch. **18**, 2855. 1885; **19**, 69,
2107. 1886.

2) *M. Jamin et Boutry*. Cours de physique. 1886. II, 134—141.
Adolf Wüllner, Lehrbuch der Experimentalphysik. 1896 II B. 708—712.

Lehmann, Molecularphysik. II B. 151—154.

3) *Donny*, Ann. de chim. et de phys. (3) **16**, 167. 1844

4) *Dufour*, Arch. des Sciences phys. et nat. **12**, 210. 1861.

5) *Tomlinson*, Philos. Mag. (4) **37**, 16; **38**, 204.

Итакъ, въ опыте измѣренія упругости пара по методу кипѣнія, упругость пузырьковъ пара внутри жидкости *больше* давленія на поверхность не только потому, что образованіе пара происходитъ лишь въ нѣкоторыхъ опредѣленныхъ мѣстахъ, вслѣдствіе чего въ другихъ мѣстахъ возможно перегрѣваніе жидкостей, не только потому, что образованіе пара происходитъ на различныхъ горизонтахъ кипящей жидкости, но также и потому, что образующейся паръ долженъ преодолѣть еще и силы сдѣленія жидкости¹⁾. А отсюда слѣдуетъ, что и температура кипящей жидкости будетъ всегда *больше* температуры *maximum'a* упругости пара при давленіи, равномъ внѣшнему давленію, даже и въ томъ случаѣ, если бы удалось въ совершенствѣ избѣжать перегрѣванія жидкости отъ вицѣния источника нагрѣванія. Слѣдовательно, температура, измѣренная въ кипящей жидкости, не соотвѣтствуетъ упругости насыщенного пара, равнаго вицѣнію, измѣряемому манометромъ, давленію.

Паръ, вышедший изъ жидкости,—представимъ себѣ это такъ—поднимаетъ слой воздуха надъ поверхностью жидкости, какъ будто бы это былъ эластичный подвижной поршень съ нагрузкой, равной вицѣнemu давленію. Упругость пара въ этотъ моментъ, очевидно, равна вицѣнemu давленію. На нѣкоторомъ горизонтѣ паръ сгущается въ жидкость, которая возвращается обратно въ кипятильникъ, частью падая въ видѣ дождя навстрѣчу восходящему пару, частью стекая по стѣнкамъ сосуда. По пути образовавшейся сгущеніемъ пара жидкость нагрѣвается до температуры пара и здѣсь, и, именно, только здѣсь, вмѣстѣ съ паромъ образуетъ ту равновѣсную систему, которая идентична системѣ изъ пара и жидкости, воспроизведенной въ барометрической пустотѣ въ опыте измѣренія упругости пара по статическому методу. Съ кипящей жидкостью паръ, если и образуетъ равновѣсную систему, то такую, когда обѣ фазы имѣютъ *разную температуру*. Такъ какъ на мѣсто сгустившагося кипящая жидкость посыпается новая количества пара, то можно ожидать, что упругость пара не будетъ точно равна вицѣнemu давленію, а будетъ колебаться въ нѣкоторыхъ—какихъ, это можетъ выяснить лишь опытъ—предѣлахъ около вицѣнаго давленія. Аналогично, температура пара, вслѣдствіе того, что паръ охлаждается проходящей сквозь него холодной жидкостью, можетъ испытывать также колебаніе.

Слѣдовательно, въ методѣ кипѣнія измѣряется нѣкоторое среднее давленіе и вѣкторная средняя температура пара; онъ вполнѣ заслуженно получилъ название *динамического* метода, когда и температура и давленіе находятся въ очевидномъ движеніи, въ противоположность статическому методу, когда давленіе и температура измѣняются безконечно мало.

Даютъ ли статической и динамической методы тождественные или, по крайней мѣрѣ, согласующіеся результаты или нѣтъ?

Раньше, чѣмъ отвѣтить на этотъ вопросъ, необходимо различить два случая:

1) первый случай — когда составъ пара *тотъ же*, что и составъ жидкости;

2) второй случай — когда составъ газообразной фазы *иная*, чѣмъ жидкости.

Составъ пара тотъ же, что и составъ жидкости. Такъ какъ при кипѣніи жидкости подъ опредѣленнымъ давленіемъ равновѣсную систему, какъ только что было выяснено, составляютъ имѣющіе одну и ту же температуру *паръ и сгустившаяся изъ пара жидкость*, и такъ какъ эта жид-

1) *Jamin*, Cours de physique. T. II. стр. 140. 1886.

кость имѣеть тотъ же составъ, что и паръ, то, очевидно, въ данномъ случаѣ статический и динамический методы измѣренія упругости пара должны дать или тожественные или близкіе результаты, въ зависимости отъ того, въ какой величины интервалъ удастся въ опыте кипѣнія удержать колебанія давленія и температуры.

Отвѣтъ на это можетъ дать лишь опытъ, т. е. сравненіе числовыхъ величинъ упругости пара, полученныхъ тѣмъ и другимъ методами. Такія сравненія дѣлать, однако, очень затруднительно, такъ какъ необходимо выдѣлить индивидуальные ошибки авторовъ, а также ошибки, обязанные неодинаковости изслѣдованныхъ препаратовъ. Кромѣ того, необходимо еще имѣть въ виду и то, что наблюденія по барометрическому методу чрезвычайно трудны и даютъ удовлетворительные результаты, какъ это указалъ еще Реньо¹⁾, лишь въ томъ случаѣ, когда изслѣдуемая жидкость совершенно не содержать примѣсей. Ничтожныя количества постороннихъ веществъ настолько вліяютъ на находимую величину упругости пара, что это заставило Tammann'a²⁾ даже выразиться, что по барометрическому методу вполнѣ точные результаты могутъ быть получены для одной лишь воды.

Тѣмъ не менѣе, въ литературѣ можно найти нѣсколько случаевъ, когда упругость пара однихъ и тѣхъ же препаратовъ была измѣрена одними и тѣми же изслѣдователями одновременно и по статическому и по динамическому методу. Укажемъ на измѣренія упругости пара воды и эфира, произведенныя Реньо³⁾, измѣренія упругости пара жирныхъ кислотъ, сдѣланыя Кальбаумомъ⁴⁾, и на измѣреніе упругости пара масляной к-ты, произведенное Рамзаемъ и Юнгомъ въ приборѣ, позволявшемъ одновременно измѣрять упругость пара и по статическому и по динамическому методамъ. Послѣднія измѣренія были сдѣланы со специальной цѣлью сравнить результаты, даваемые обоими методами. Полученные ими числа приведены въ таблицѣ CLIII.

Таблица CLIII.

Сравненіе результатовъ измѣренія упругости пара масляной кислоты по динамическому и статическому методамъ Ramsay and Joung'омъ⁵⁾.

Температура °C.	Давленіе въ баром. пустотѣ mm.	Давленіе кипѣнія mm.
66,50	12,75	12,85
76,15	21,90	22,75
85,85	36,85	36,9
93,00	51,90	51,95
99,30	70,25	69,80
105,10	90,65	90,00
111,50	119,55	118,30
117,80	152,75	151,55
123,10	187,70	186,50
127,4	222,90	221,90
133,7	281,10	281,45

1) *Regnault, Memoires de l'Acad.* **26**, 341.

2) *Tammann, Wied. Ann.* **36**, 692. 1889.

3) *Regnault, Memoires de l'Acad.* **26**, 390.

4) *Kahlbaum, Studien über Dampfspannkraftsmessungen.* 1093.

5) *Ramsay and Joung, Ber. deutsch. chem. Gesellsch.* **19**, 2107. 1886.

Таблицы LXXXI, LXXXII, LXXXVI, CVI и CXXXVI B, въ которыхъ результаты, полученные мною по динамическому методу для упругости пара воды, эфира и сѣроуглерода, сравнены съ результатами другихъ авторовъ, полученными другими методами, могутъ служить также материаломъ для искомаго заключенія.

Заключеніе же, очевидно, таково: *опытъ показываетъ, что въ томъ случаѣ, когда жидкая и газообразная фаза имѣютъ одинъ и тотъ же составъ, статический и динамический методы измѣрения упругости пара даютъ, если не тождественные, то во всякомъ случаѣ одинаковые (разницы въ предѣлахъ ошибокъ опыта) результаты¹⁾.*

Составъ пара иной, чѣмъ составъ жидкости. Случай, когда паръ, выдѣляемый жидкостью, имѣетъ другой составъ, чѣмъ жидкость (случай раствора) болѣе сложенъ.

Для простоты положимъ, что растворенное тѣло не летуче. Въ этомъ случаѣ изъ перегрѣтой жидкости выдѣляется паръ, упругость котораго, когда онъ выйдетъ изъ жидкости, точно равна виѣшнему давлению, плотность же его меньше максимальной, соотвѣтствующей той температурѣ, которую онъ имѣть; при существующемъ виѣшнемъ давлениіи паръ этотъ очевидно, не можетъ находиться въ равновѣсіи съ чистой жидкостью, такъ какъ эта послѣдняя при существующемъ давлениіи не можетъ быть нагрѣта до температуры пара; чтобы это случилось онъ долженъ охладится до той температуры, при которой, при данномъ виѣшнемъ давлениіи, онъ можетъ составлять съ жидкостью равновѣсную систему. Такое охлажденіе пара въ частяхъ, удаленныхъ отъ кипящей жидкости, можетъ быть произведено конденсировавшимся растворителемъ, пронизывающимъ слой пара на своеимъ обратномъ пути въ растворъ. Въ этихъ мѣстахъ образуется тогда равновѣсная система изъ пара и растворителя, аналогичная системѣ изъ пара и растворителя въ барометрической пустотѣ. Въ этихъ мѣстахъ температура равна *температурѣ насыщенаго пара растворителя при давлениіи, равномъ виѣшнему давлению*.

Чѣмъ ближе къ поверхности кипящей жидкости, тѣмъ температура пара будетъ выше и у самой поверхности жидкости достигаетъ своего максимума. Если допустить (а такое допущеніе, повидимому, очень близко къ дѣйствительности), что поверхностный слой кипящей жидкости имѣть ту же температуру, что и паръ, соприкасающійся съ этимъ слоемъ, то въ этомъ мѣстѣ мы будемъ имѣть *вторую* равновѣсную систему изъ пара и раствора, тождественную съ аналогичной системой въ барометрической пустотѣ. Здѣсь виѣшнее давление равно *упругости насыщенаго пара раствора при температурѣ пара*.²⁾

Наблюденія надъ кипѣніемъ растворовъ подтверждаютъ эту картину механизма кипѣнія.

Если термометръ погруженъ въ кипящій растворъ, то температура его кипѣнія *выше* температуры кипѣнія растворителя при томъ же давлениі. Но, если шарикъ термометра помѣщенъ въ парахъ далеко отъ поверхности кипящей жидкости, то температура, показываемая имъ, *равна температурѣ*

1) Сравненіе числовыхъ величинъ упругости пара жидкостей, полученныхъ различными наблюдателями, далеко не всегда даетъ результаты, совпадающіе въ тѣхъ предѣлахъ, какъ это имѣть мѣсто въ таблицахъ, на которыхъ сдѣлана ссылка. Обыкновенно разницы значительно больше. Объясняется это, однако, трудностью опытовъ измѣрения упругости пара и неодинаковостью служившихъ для работы препаратовъ.

2) Опытъ измѣрения упругости пара раствора по методу кипѣнія былъ бы теоретически безупреченъ въ томъ случаѣ, если-бы онъ былъ расположенъ такъ, чтобы навстрѣчу пару, выдѣляющемуся изъ раствора, падаль бы жидкій растворъ того же состава, что и кипящій растворъ, и омывалъ бы шарикъ термометра, помѣщенаго въ парахъ, недалеко отъ поверхности кипящей жидкости.

кипіння растворителя при давлении, равномъ виѣшнему давлению опыта. Впервые этотъ фактъ былъ замѣченъ Рудбергомъ¹⁾. Впослѣдствіи наблюденія Реньо подтвердили наблюденія Рудберга и показали ихъ общность. Нижеслѣдующія данные, иллюстрирующія это наблюденіе, взяты изъ работы Реньо²⁾.

Таблица CLIV.

Температуры кипіння водного раствора хлористаго кальція по наблюденію Реньо.

Давленіе <i>mm.</i>	Темп., измѣр. въ кипящей жидкости. <i>°C.</i>	Темп., измѣр. въ парахъ. <i>°C.</i>	Темп., какую имѣлъ бы паръ, если бы кипитъ воду подъ тѣмъ же давлениемъ. <i>°C.</i>
82,52	52,0	47,88	47,84
136,61	61,58	58,20	58,16
219,44	71,80	68,73	68,61
286,43	—	74,94	74,84
434,19	87,54	85,09	85,07
757,22	—	99,88	99,90
1807,15	129,86	126,63	126,16
2182,35	136,30	132,92	132,42
2702,13	142,79	140,35	139,81
3123,69	147,91	145,57	145,00

Эти опыты были сначала истолкованы въ томъ смыслѣ, что паръ, пока онъ находится въ средѣ кипящей жидкости, обладаетъ, вслѣдствіе притяженія частицъ соли, болѣею плотностью, чѣмъ та, которая соотвѣтствуетъ при той же температурѣ гидростатическому давлению на поверхность жидкости, и что онъ принимаетъ нормальную плотность въ тотъ моментъ, когда, выдѣлившись изъ жидкости, встрѣчаетъ это давление. Паръ тогда испытываетъ внезапное расширеніе, которое переводить въ скрытое состояніе избытокъ теплоты и приводить его *точно* къ температурѣ, при которой его упругость уравновѣшивается атмосферное давлениемъ (Regnault, loco cit.).

Противъ этого воззрѣнія, однако, вскорѣ были сдѣланы возраженія.

Бюлльнеръ³⁾ указалъ на то, что паръ, выдѣляющійся въ видѣ пузырьковъ въ кипящемъ растворѣ и имѣющій несомнѣнно температуру кипящей жидкости, долженъ имѣть плотность *меньшую*, чѣмъ плотность насыщенаго пара растворителя при той же температурѣ; упругость его должна лишь на ничтожную величину превышать виѣшнее давление и потому теоретически нужно ожидать, что температура пара будетъ также, что и температура кипящей жидкости и что наблюданое охлажденіе обусловливается какими то побочными причинами.

1) Rudberg, Poggend. Ann. 37.

2) Regnault, Comptes rend. 39, 309.

3) Wüllner, Poggend. Ann. 90 и 103.

Ренъю¹⁾, подтвердивъ своими опытами результаты, полученные Рудбергомъ, въ то же время сдѣлалъ наблюденіе, что при кипяченіи растворовъ на шарикѣ термометра, какія мѣры онъ ни предпринималъ противъ этого, всегда конденсировалась вода; изъ этого онъ заключилъ, что наблюданая термометромъ температура есть ничто иное, какъ температура кипѣнія при данномъ давленіи растворителя, вѣрнѣе, та температура, при которой при данномъ давленіи растворитель и его паръ составляютъ равновѣсную систему.

Такимъ образомъ, Ренъю сразу же нашелъ объясненіе того, казавшагося непонятнымъ факта, что въ опыте кипѣнія температура пара раствора наблюдается равной температурѣ пара чистаго растворителя.

Оставалось опытомъ доказать, что температура пара кипящаго раствора въ дѣйствительности выше температуры пара растворителя, кипящаго при томъ же внѣшнемъ давленіи.

Впервые такая попытка была сдѣлана Магнусомъ, который показалъ, что паръ, выдѣляющійся изъ раствора, имѣетъ, дѣйствительно, высшую температуру, чѣмъ та, при которой кипитъ чистый растворитель при томъ же давленіи. Опыты были произведены съ водными растворами хлористаго кальція въ особомъ приборѣ, устроенному такъ, что термометръ, которымъ измѣрялась температура, предварительно нагрѣвался и сгустившаяся вода не могла падать на термометръ.

Результаты опытovъ Магнуса сведены въ таблицѣ CLV.

Таблица CLV.

Температуры кипѣнія раствора хлористаго кальція при атмосферномъ давленіи, измѣренныя въ жидкости и парахъ.

(по опытамъ Магнуса).¹⁾

Температура жидкости °C.	Температура пара °C.	Разница °C.
107,0	105,25	1,75
107,5	105,5	2,0
108,0	105,8	2,2
109,2	106,5	2,7
110,0	107,0	3,0
111,0	107,6	3,4
112,0	108,1	3,9
113,0	108,8	4,2
114,0	110,0	4,0
115,0	110,9	4,1
116,0	111,2	4,8

¹⁾ *Regnault*, Comptes rend. 39, 306; Poggend. Ann. 93. 543.

²⁾ *Magnus*, Poggend. Ann. II2.

Послѣ Магнуса опыты измѣренія температуры пара кипящихъ растворовъ были сдѣланы Кальбаумомъ.¹⁾ Поводомъ къ этой работе служило желаніе выяснить, даютъ ли статический и динамический методы одинаковые или разные результаты. Въ опытахъ Кальбаума термометръ былъ окружены двойными стѣнками, между которыми циркулировалъ паръ, выдѣляющійся изъ кипящаго раствора, аналогично тому, какъ это устроено въ приборахъ для провѣрки точки 100 термометрической шкалы. Кромѣ того, для избѣжанія лучеиспускания шарикъ термометра былъ прикрытъ металлическимъ полированымъ внутри и снаружи цилиндромъ и защищенъ особымъ приспособленіемъ отъ попаданія на термометръ капелекъ раствора. Оказалось, что, въ то время какъ температура кипящаго раствора была 135°, температура пара на разстояніи 50 см. отъ поверхности кипящаго раствора колебалась въ предѣлахъ 111,8°—110,2°—109,5°. При измѣненіи концентраціи раствора во всѣхъ случаяхъ было найдено, что температура пара *снижалась* за измѣненіями концентраціи. Болѣе высокую температуру пара Кальбауму удалось доказать даже и въ томъ случаѣ, когда температура раствора была всего лишь на 0,6° выше температуры кипѣнія чистой воды и не смотря на то, что разстояніе шарика термометра отъ поверхности кипящей жидкости равнялось 30 см.

Наконецъ, подобного же рода измѣренія были произведены *Sacurai*.²⁾ Чтобы предохранить паръ отъ охлажденія вслѣдствіе соприкосновенія съ холодными стѣнками сосуда въ опытахъ *Sacurai* та часть сосуда, которая была наполнена паромъ, была окружена двойными стѣнками, въ промежуткахъ между которыми онъ пропускалъ паръ *другой* жидкости, имѣвшей температуру немного ниже, чѣмъ температура кипящаго раствора.

Нагреваніе кипящей жидкости производилось пропусканіемъ въ растворъ пара.

Полученные имъ результаты приведены въ таблицѣ CLVI.

Т А Б Л И ЦА CLVI.

Температура кипѣнія водного раствора хлористаго кальція, измѣренная въ парахъ и жидкости.

Въ жидкости	Въ парахъ	Температура пара между двойными стѣн- ками ³⁾
°C.	°C.	°C.
128,3	127,5	126,5
128,5	128,1	126,8
128,9	128,6	127,2
129,2	129,1	127,8
129,5	129,4	128,1
129,8	129,7	128,3
129,8	129,8	128,5

¹⁾ *Kahlbaum*, „Über die Temperatur des aus kochenden Salzlösungen aufsteigenden Dämpfe“. Verhandl. d. Naturforsch. Gesellsch. in Basel. T. 8; Zeitschr. phys. Ch. 2, 251. 1883

²⁾ *Sacurai*, Journ. of. chem. Soc. 61, 495.

³⁾ Паръ кипящаго амилового спирта.

Слѣдовательно, Sacurai нашелъ температуру пара только немного ниже температуры кипящаго раствора и гораздо выше температуры кипѣнія чистой воды.

Всѣми этими изслѣдованіями можно считать установленнымъ, что температура пара, выдѣляющагося изъ кипящаго раствора (растворенное тѣло нелетуче) *ниже* температуры кипящей жидкости, но, во всякомъ случаѣ, *выше* температуры кипѣнія чистаго растворителя.

Оставалось совершенно не выясненнымъ, нужно ли считать, что паръ, выдѣляющійся изъ раствора и имѣющій давленіе равное внѣшнему, будетъ составлять съ растворомъ равновѣсную систему, аналогичную таковой же въ барометрической пустотѣ, при температурѣ пара или температурѣ кипящаго раствора; иначе, упругость пара, выдѣляющагося изъ раствора, есть *максимальная* упругость пара раствора при температурѣ, какую имѣть *жидкій растворъ*, или при температурѣ, какую имѣть *паръ*.

Приведенные выше мои измѣренія упругости пара растворовъ рѣшаютъ этотъ вопросъ, по крайней мѣрѣ, для тѣхъ условій, при какихъ были произведены измѣренія.

Въ моихъ опытахъ температура кипѣнія измѣрялась двумя термометрами: шарикъ одного термометра былъ погруженъ въ кипящую жидкость, шарикъ другого термометра находился въ парахъ на нѣсколько миллиметровъ выше уровня жидкости. Паръ былъ защищенъ отъ охлажденія картонной коробкой, выклеенной внутри оловянными листами¹⁾ и затѣмъ подбитой мѣхомъ.²⁾ Температура окружающаго воздуха была выше температуры пара на 1°—5°.

Для избѣжанія перегрѣванія нижняя часть кипятильника была выполнена гранатами, насыщенными воздухомъ; кромѣ того, черезъ капилляръ, доходившій до дна сосуда, во все время опыта въ растворъ непрерывно вводился воздухъ. Можно думать, что эти мѣры, если не исключали совершенно возможности перегрѣванія жидкости, то во всякомъ случаѣ низводили это перегрѣваніе до minimum'a.

Изъ сдѣланныхъ наблюденій надъ смѣсями нитробензола и эфира даютъ наиболѣе полную картину наблюденныхъ правильностей, такъ какъ концентрація растворовъ измѣнялась въ широкихъ предѣлахъ. Наблюденія надъ другими растворами лишь подтверждаютъ выводы, сдѣланые надъ растворами нитробензола.

Результаты измѣренія температуръ кипѣнія растворовъ нитробензола въ эфирѣ при разныхъ давленіяхъ сведены въ таблицѣ CLVII.

¹⁾ Такимъ образомъ, въ миніатюрѣ осуществлялся принципъ устройства непроницаемыхъ для тепла перегородокъ, принятый въ Палатѣ Мѣръ и Вѣсовъ.

²⁾ Впрочемъ, первыя измѣренія, именно, измѣренія температуры кипѣнія растворовъ юда въ сѣроуглеродѣ и части растворовъ нитробензола въ эфирѣ были произведены при незащищенному сосудѣ.

ТАБЛИЦА CLVII.

Температуры кипения смесей нитробензола и эфира при разных давлениях, измѣренныя въ парахъ и жидкости.

Давление.	Чистый эфиръ.			Смесь, сод. 7,63% нитробензола.			Смесь, сод. 9,95% нитробензола.		
	t° жидк.	t° паръ	Разн.	t° жидк.	t° паръ	Разн.	t° жидк.	t° паръ	Разн.
mm.	°C.	°C.	°C.	°C.	°C.	°C.	°C.	°C.	°C.
390	—	—	—	—	—	—	18,58	18,18	0,40
400	—	—	—	—	—	—	19,24	18,82	0,42
410	18,30	18,10	0,20	19,56	19,14	0,42	19,86	19,46	0,40
420	18,85	18,60	0,25	20,17	19,70	0,47	20,46	20,06	0,40
430	19,54	19,32	0,22	20,76	20,28	0,48	21,06	20,64	0,42
440	20,10	19,89	0,21	21,34	20,82	0,52	21,66	21,22	0,44
450	20,67	20,45	0,22	—	—	—	—	—	—
460	21,20	20,99	0,21	—	—	—	—	—	—

ТАБЛИЦА CLVII.

(Продолженіе).

Давление.	Смесь, сод. 15,96% нитробензола.			Смесь, сод. 20,81% нитробензола.			Смесь, сод. 25,39% нитробензола.		
	t° жидк.	t° паръ	Разн.	t° жидк.	t° паръ	Разн.	t° жидк.	t° паръ	Разн.
mm.	°C.	°C.	°C.	°C.	°C.	°C.	°C.	°C.	°C.
360	—	—	—	—	—	—	18,92	18,40	0,52
370	—	—	—	18,89	18,37	0,52	19,62	19,11	0,51
380	18,87	18,54	0,33	19,57	19,00	0,57	20,32	19,78	0,54
390	19,53	19,15	0,38	20,24	19,63	0,61	20,98	20,43	0,55
400	20,16	19,78	0,38	20,88	20,24	0,64	21,61	21,05	0,56
410	20,77	20,37	0,40	21,50	20,80	0,70	22,25	21,63	0,62
420	21,37	20,94	0,43	22,10	21,36	0,74	—	—	—
430	22,00	21,54	0,46	—	—	—	—	—	—

ТАБЛИЦА CLVII.

(Продолжение).

Давление.	Смесь, сод. 30,56% нитробензола.			Смесь, сод. 35,26% нитробензола.			Смесь, сод. 40,01% нитробензола.			
	t°	жидк.	t°	паръ	Разн.	t°	жидк.	t°	паръ	Разн.
mm.	°C.		°C.		°C.	°C.		°C.		°C.
330	—	—	—	—	18,40	17,80	0,60	19,26	18,54	0,72
340	—	—	—	—	19,15	18,49	0,66	20,02	19,28	0,74
350	19,04	18,50	0,54	19,88	19,20	0,68	20,74	19,98	0,76	
360	19,75	19,22	0,53	20,60	19,91	0,69	21,46	20,68	0,78	
370	20,44	19,94	0,50	21,30	20,60	0,70	22,20	21,42	0,78	
380	21,13	20,59	0,54	21,98	21,25	0,73	22,89	22,12	0,77	
390	21,80	21,20	0,60	22,66	21,90	0,76	22,56	22,78	0,78	
400	21,45	21,81	0,64							

ТАБЛИЦА CLVII.

(Продолжение).

Давление.	Смесь, сод. 44,85% нитробензола.			Смесь, сод. 49,99% нитробензола.			Смесь, сод. 60,04% нитробензола.			
	t°	жидк.	t°	паръ	Разн.	t°	жидк.	t°	паръ	Разн.
mm.	°C.		°C.		°C.	°C.		°C.		°C.
270							18,44	17,97	0,47	
280							19,38	18,85	0,53	
290							20,28	19,70	0,58	
300							21,15	20,50	0,65	
310					19,78	19,02	0,76	24,01	21,37	0,64
320	19,34	18,72	0,62	20,62	19,82	0,80	22,82	24,02	0,80	
330	20,12	19,50	0,62	21,42	20,61	0,81				
340	20,88	20,24	0,64	22,20	21,36	0,84				
350	20,61	20,96	0,65	22,96	22,08	0,88				
360	22,34	20,69	0,65	23,70	22,77	0,93				
370	23,03	22,38	0,65							

Таблица CLVII.

(Продолжение).

Давление.	Смесь, сод. 70,24% нитробензола.			Смесь, сод. 78,86% нитробензола.		
	t° жидк.	t° паръ	Разн.	t° жидк.	t° паръ	Разн.
mm.	°C.	°C.	°C.	°C.	°C.	°C.
200				20,02	18,94	1,08
210				21,23	20,11	1,22
220				22,58	21,34	1,24
230				23,78	22,50	1,28
240	19,46	18,76	0,70	24,86	23,52	1,34
250	20,51	19,78	0,73	25,91	24,48	1,48
260	21,53	20,75	0,78			
270	22,52	21,68	0,84			
280	23,47	22,56	0,91			
290	24,38	23,36	1,02			

Таблица CLXII иллюстрируетъ слѣдующіе выводы.

1) Температура кипѣнія раствора, измѣренная въ парахъ, никогда не равна температурѣ кипѣнія чистаго растворителя.

2) Температура кипѣнія, измѣренная въ жидкости, всегда выше температуры кипѣнія, измѣренной въ парахъ. Положеніе это одинаково примѣнно какъ къ чистой жидкости, такъ и къ раствору.

Разница между температурами кипящей жидкости и высыпаемаго ею пара тѣмъ больше, чѣмъ выше температура кипѣнія; это замѣтно даже для того сравнительно небольшого интервала температуры (около 5°), въ предѣлахъ котораго были произведены измѣрѣнія.

Разница между температурами кипящей жидкости и ея пара тѣмъ больше, чѣмъ концентрированіе растворъ. Если исключить собственно перегрѣваніе, то температура кипящей жидкости зависитъ отъ гидростатического давленія вышележащаго слоя кипящей жидкости и отъ капиллярныхъ свойствъ жидкости. Въ данномъ случаѣ, уд. вѣсъ жидкости съ увеличеніемъ концентраціи растетъ. Весьма вѣроятно, что и капиллярные свойства съ возрастаніемъ концентраціи измѣняются также въ сторону „затрудненія“ парообразованія.

3) Температура пара слѣдить за измѣненіемъ концентраціи раствора. Кривая, выражающая законъ измѣненія температуры пара кипящаго раствора съ измѣненіемъ концентраціи раствора имѣеть тотъ же видъ, что и соответствующая кривая температурѣ кипѣнія, измѣренныхъ въ жидкости. Протекаетъ она, впрочемъ, менѣе плавно, чѣмъ эта вторая кривая.

Въ какихъ условіяхъ измѣреніе упругости пара растворовъ по методу кипѣнія даетъ тѣ же результаты, что и барометрическій методъ?

Такъ какъ температура пара—другая, чѣмъ температура кипящей жидкости, то о такомъ равновѣсіи между растворомъ и находящимся надъ растворомъ паромъ, какое имѣеть мѣсто въ барометрической пустотѣ, когда и растворъ и паръ имѣютъ одну и ту же температуру, очевидно, не можетъ быть и рѣчи.

Но можно представить себѣ при одной и той же температурѣ двѣ равновѣсныхъ системы: первая равновѣсная система, *при температурѣ кипящей жидкости*, состоитъ изъ жидкости и соприкасающагося съ нею пара, заключенного въ пузырькахъ внутри жидкости; вторая равновѣсная система, *при температурѣ, равной температурѣ пара*, состоитъ изъ пара надъ жидкостью и самаго верхняго слоя кипящей жидкости или капелекъ жидкости (раствора), разбрасываемыхъ при кипѣніи, температура которыхъ, вслѣдствіе охлажденія, успѣваетъ понизиться до температуры пара.

Давленіе, подъ которымъ находится первая равновѣсная система, очевидно, *больше*, чѣмъ давленіе атмосферы въ приборѣ, именно, оно равно давленію атмосферы въ приборѣ + гидростатическое давленіе слоевъ жидкости, лежащихъ надъ среднимъ горизонтомъ парообразованія, + капиллярное давленіе. Слѣдовательно, наблюдаемое манометромъ въ опыте кипѣнія раствора давленіе *неравно* (*меньше*) упругости пара раствора въ барометрической пустотѣ при температурѣ кипящей жидкости.

Давленіе, подъ которымъ находится вторая равновѣсная система, *равно* вѣнѣшнему атмосферному давленію. Это давленіе должно быть *равно* упругости пара раствора при той же температурѣ въ барометрической пустотѣ.

Итакъ, теоретическія соображенія позволяютъ предвидѣть, что давленіе, при которомъ кипитъ растворъ, равно *упругости пара раствора при температурѣ, измѣренной въ парахъ термометромъ, помѣщеннымъ* возможно ближе къ кипящей жидкости.

Материалы, собранные этимъ изслѣдованіемъ подтверждаютъ это. Въ таблицѣ CLVIII сравнены величины упругости пара смѣсей нитробензола и эфира, полученные Раулемъ и Д. П. Коноваловымъ, съ величинами упругости, найденными мною по методу кипѣнія и отнесенными къ температурѣ кипящей жидкости и къ температурѣ пара. Измѣренія Рауля¹⁾ произведены по барометрическому методу при темп. 16°, измѣренія Коновалова²⁾ произведены по методу плотностей (изотермической перегонки въ струѣ газа) при темп. 18,1°. Сравненія произведены при температурѣ 17°, такъ какъ измѣренія Рауля, а также и мои показали, что относительное понижение упругости пара смѣсей эфира и нитробензола можно считать независимымъ отъ температуры.

Таблица CLVIII.

Сравнение величинъ упругости пара смѣсей нитробензола и эфира, полученныхыхъ различными авторами.

π°/\circ	Raуль	Михайленко и Цельтеръ		Коноваловъ.	π°/\circ	Mихайленко и Цельтеръ.	
	p_1	p_1 паръ	p_1 жидк.			p_1	p_1 паръ
0	392,4	392,4	388,4	0	392,4	392,4	388,4
9,6	370,7	373,2	366,3	24,0	340,9	344,1	335,9
26,7	336,6	338,6	330,1	52,9	279,8	280,3	271,9
47,2	291,9	293,9	285,5	63,3	248,4	250,7	243,2
65,4	243,2	243,3	235,8	70,6	220,5	223,2	215,6
				74,6	204,8	206,0	198,5
				76,8	193,4	195,4	187,6

1) Raoult, Zeitschr. phys. Ch. 2, 362. 1888; Ann. de chim. et de phys. (6) 15, 375. 1888.

2) Коноваловъ, Ж. Р. Ф. X. О. 34 (1) 738. 1902.

Въ таблицѣ CLVIII концентрація (π^0) раствора выражена содеряніемъ граммовъ нитробензола въ 100 граммахъ *смѣси*. Въ графѣ p_1 паръ помѣщены упругости пара раствора, соотвѣтствующія температурѣ 17° , измѣренной въ парахъ; въ графѣ p_1 жидк. помѣщены упругости пара раствора, соотвѣтствующія температурѣ 17° , измѣренной въ жидкости.

Таблица CLVIII свидѣтельствуетъ, что и для растворовъ методъ кипѣнія даетъ тѣ же результаты, что и методъ барометрическій и методъ плотностей, при условіи, что давленіе должно быть *отнесено къ наблюдаемой температурѣ не жидкости, а пара*. Разницы не выходятъ изъ предѣловъ обычныхъ разницъ между численными величинами упругости пара, получаемыхъ различными наблюдателями даже и по одному и тому же методу и обусловливающія неодинаковостію материаловъ и трудностью эксперимента.

Кромѣ того, легко замѣтить, что въ то время, какъ разность между величинами p_1 паръ и величинами, полученными по другому методу остается приблизительно одной и той же при разныхъ концентраціяхъ растворовъ, разность между величинами p_1 жидк. и аналогичными величинами, полученными по другому методу, растетъ съ увеличеніемъ концентраціи.

Этотъ же выводъ, именно, что методъ кипѣнія въ примѣненіи къ растворамъ даетъ тѣ же результаты, что и другіе методы, подтверждается и таблица XCIX, дающая для водныхъ растворовъ сахара сравненіе величинъ упругости пара, полученныхъ мною по методу кипѣнія, съ величинами упругости пара, полученными другими авторами другими методами.

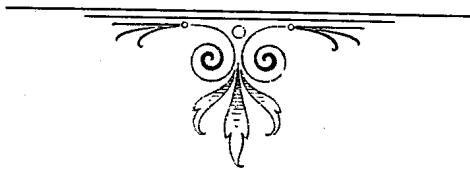
Тотъ же выводъ поддерживаетъ результаты измѣреній упругости пара двухъ насыщенныхъ растворовъ іода въ хлороформѣ, помѣщенные въ таблицахъ CXLIX B и CL B. Величины упругости пара, соотвѣтствующія температурамъ, измѣреннымъ въ парахъ для обоихъ растворовъ оказались *идентичными*.

Описанные только что опыты измѣренія упругости пара, конечно, далеко не исчерпываютъ вопроса о примѣненіи метода кипѣнія къ измѣренію упругости пара растворовъ. Давъ известный опытный материалъ, они съ полной опредѣленностью выдвинули лишь то положеніе, что при измѣреніи упругости пара растворовъ по методу кипѣнія наблюденную упругость должно относить не къ температурѣ кипящей жидкости, а къ температурѣ ея пара. За недостаткомъ опытного материала нельзѧ, однако, съ полной увѣренностью утверждать, что въ приведенныхъ опытахъ удалось измѣрить температуру пара (находящагося въ равновѣсіи съ растворомъ той же температуры, при давленіи, равномъ давленію въ приборѣ) съ тою точностію, съ какой позволяли это сдѣлать термометры. Нѣть данныхъ, чтобы вполнѣ устранить предположеніе, что температура, показываемая термометромъ въ парахъ, было немного ниже действительной температуры насыщенаго пара раствора.

Дальнѣйшіе опыты должны быть направлены въ сторону изысканія наилучшаго способа защитить паръ отъ охлажденія, а также въ сторону изысканія такого расположенія опыта, чтобы паръ, уже выдѣленный растворомъ, находился въ болѣе тѣсномъ соприкосновеніи съ кипящей жидкостью. Наблюденія кипѣнія растворовъ, а также теоретическія соображенія, выска-

заныя выше, привели меня къ слѣдующей схемѣ опыта, давшой въ предварительныхъ опытахъ хорошіе результаты. Термометръ, шарикъ котораго обернуть ватой, помѣщаются въ парахъ кипящаго раствора и затѣмъ медленно заставляютъ притекать на вату термометра растворъ того же вещества въ томъ же растворителѣ, но концентрація котораго slabѣе, чѣмъ концентрація кипящаго раствора. Растворъ, попадая въ среду, температура которой выше температуры его кипѣнія, начинаетъ испаряться и, такъ какъ испареніе происходитъ въ средѣ пара растворителя, упругость котораго сравнительно немного ниже упругости пара раствора, и такъ какъ, кромѣ того, растворъ непрерывно притекаетъ на вату, обертывающу шарикъ термометра, то концентрація раствора, пропитывающаго вату, должна измѣняться лишь въ самой ничтожной степени и показываемая термометромъ температура должна мало отличаться отъ дѣйствительной температуры насыщенаго пара притекающаго раствора.

Предпринятая въ настоящее время разработка опытовъ измѣренія упругости пара растворовъ по этой схемѣ покажеть, въ какой мѣрѣ эти ожиданія оправдаются.



ОГЛАВЛЕНИЕ.

	СТР.
ГЛАВА ПЕРВАЯ. Выводъ соотношения между парціальної плотностю растворителя въ растворѣ и упругостию его пара приложеніемъ закона дѣйствующихъ массъ къ равновѣсію между растворомъ и его паромъ	1
Водные растворы	12
Растворы въ органическихъ растворителяхъ	28
ГЛАВА ВТОРАЯ. Соотношениа между парціальної плотностю растворителя въ растворѣ и другими величинами	42
Парціальная плотность и температура	42
Парціальная плотность и осмотическое давление	51
Парціальная плотность и концентрація	77
Вычисление молекулярнаго вѣса растворенныхъ тѣлъ по плотности раствора	98
Молекулярный вѣсъ іода въ растворахъ іода въ органическихъ растворителяхъ	108
ГЛАВА ТРЕТЬЯ. Опыты опредѣленія уд. вѣса растворовъ	113
Жидкости, смѣшивающіяся другъ съ другомъ во всѣхъ отношеніяхъ	132
Растворы іода въ органическихъ растворителяхъ	141
Отдѣльныя опредѣленія	147
ГЛАВА ЧЕТВЕРТАЯ. Опыты измѣренія упругости пара растворовъ	149
Измѣреніе упругости пара водныхъ растворовъ тростниковаго сахара	150
Измѣреніе упругости пара растворовъ въ органическихъ растворителяхъ	178
О температурѣ пара кипящей жидкости	238