

ИЗВЕСТИЯ

ТОМСКОГО ОРДЕНА ОКТЯБРЬСКОЙ РЕВОЛЮЦИИ И ОРДЕНА ТРУДОВОГО
КРАСНОГО ЗНАМЕНИ ПОЛИТЕХНИЧЕСКОГО ИНСТИТУТА ИМ. С. М. КИРОВА

Том 257

1973

ИССЛЕДОВАНИЕ В ОБЛАСТИ ХИМИИ ПРОИЗВОДНЫХ КАРБАЗОЛА

96. Изучение механизма взаимодействия окисей олефинов с карбазолами в щелочной среде

I. Кинетика взаимодействия окиси пропилена с 3-нитрокарбазолом

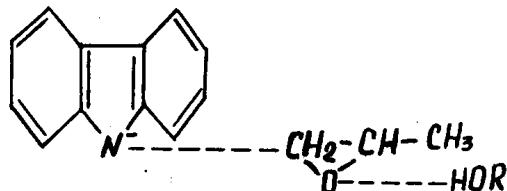
И.П. Жеребцов, В.П. Лопатинский, С.П. Юдина, З.А. Мичурина

(Представлена научно-методическим семинаром химико-технологического факультета)

Реакции веществ, обладающих подвижным атомом водорода (аминов, амидов, спиртов) с окисями олефинов широко известны [I-5]. Авторы многих работ указывают, что растворитель играет определенную роль в этих процессах, способствуя, например, раскрытию эпоксидного кольца и т.д.

В реакциях окисей олефинов с веществами, содержащими подвижный атом водорода, в условиях основного катализа существенную роль играет образование аниона реагента.

При изучении реакции 3-нитрокарбазола (3-нк) с окисью пропилена в условиях основного катализа нами была сделана попытка оценить влияние среды как на ионизацию 3-нк, так и на стадию взаимодействия 3-нк с окисью пропилена. Вероятно, как многие другие [I-5], идет через тримолекулярный комплекс, состоящий из окиси пропилена, аниона 3-нк и растворителя (спирта):

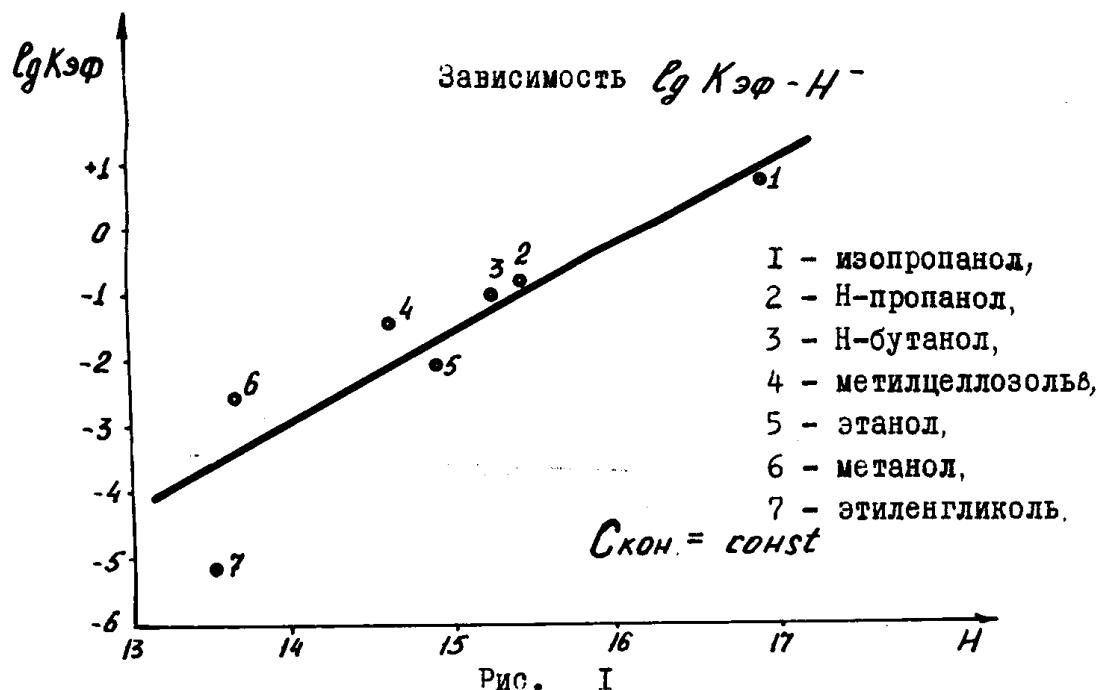


Однако при изучении лимитирующей стадии следовало учитывать, что на скорость процесса может оказывать влияние как ионизация 3-нк, так и лимитирующая стадия. Несмотря на то, что равновесие

ионизации устанавливается быстро, степень ионизации, а следовательно концентрация активной частицы, влияющей на величину скорости процесса, меняется с изменением основности среды. Таким образом, становится очевидным, что при неполной ионизации З-ион константа скорости, вычисляемая с использованием концентрации З-ион, а не его аниона, представляет собой кажущуюся константу ($K_{\text{эфф}}$). Для оценки скорости лимитирующей среды мы использовали истинную константу скорости ($K_{\text{ист}}$), рассчитанную при использовании концентрации аниона З-ион.

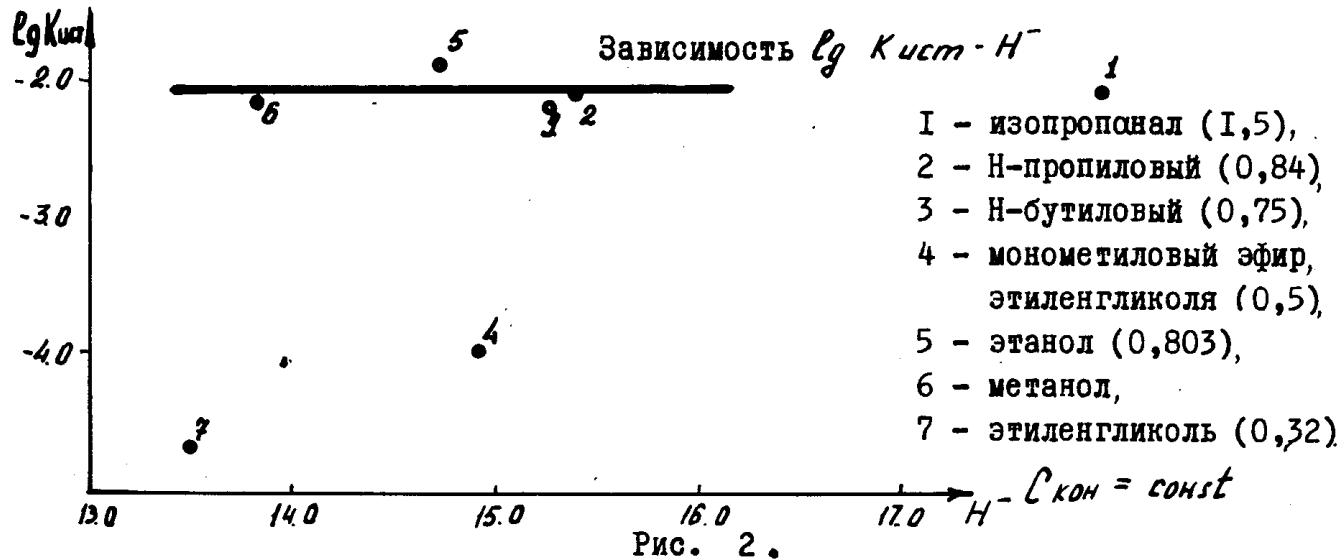
Изучаемая реакция в избытке спирта может быть представлена как основно-катализитическая, бимолекулярная и имеет первый порядок по каждому из реагентов.

Поскольку одной из задач было исследование влияния среды как на весь процесс в целом, так и на его отдельные стадии с точки зрения кислотно-основного взаимодействия, то для характеристики среды была выбрана функция основности среды H^- , отражающая склонность среды к отнятию протона [6-8].



Как видно из рис. I, зависимость логарифма $K_{\text{эфф}}$ от H^- выражается прямой линией. Эффективная константа возрастает с протофильтральной активностью растворителя, что связано с увеличением кон-

центрации аниона [9]. Таким образом становится очевидным, что растворитель влияет и на медленную стадию, участвуя в качестве третьего компонента в переходном комплексе. Поскольку проследить это влияние из зависимости $\lg K_{\text{эф}}$ от H^- не представляется возможным, интересно было рассмотреть зависимость $K_{\text{ист}}$, характеризующей лимитирующую стадию, от H^- .



Рассматривая зависимость $K_{\text{ист}}$ от H^- (рис. 2), можно оценить влияние растворителя на медленную стадию. Как видно из рис. 2, спирты разного строения различным образом влияют на самую медленную стадию. Такую стадию в поведении спиртов, отличающихся по строению, можно, по-видимому, объяснить различной степенью специфической сольватации как аниона, так и окиси пропилена.

Более кислые спирты увеличивают сольватацию окиси пропилена, ослабляя связь углерод-кислород в молекуле окиси, облегчая тем самым атаку анионом. С другой стороны, при этом увеличивается сольватация и аниона, что снижает его нуклеофильную силу, затрудняя тем самым атаку углеродного атома окиси.

При исследовании влияния смеси аprotонных растворителей – ацетона, диметилформамида (ДМФА), диметилсульфоксида (ДМСО) – с метанолом было установлено, что $K_{\text{эф}}$ увеличивается с ростом мольного процента аprotонного растворителя (рис. 3), т.е. с увеличением склонности среды к отнятию протона, что обусловлено увеличением степени ионизации З-ионов с ростом основности среды, и как следствие – увеличение концентрации аниона карбазола [9].

Зависимость $K_{\text{ЭФ}}$ и $K_{\text{ист}}$ от мольного процента аprotонного растворителя:

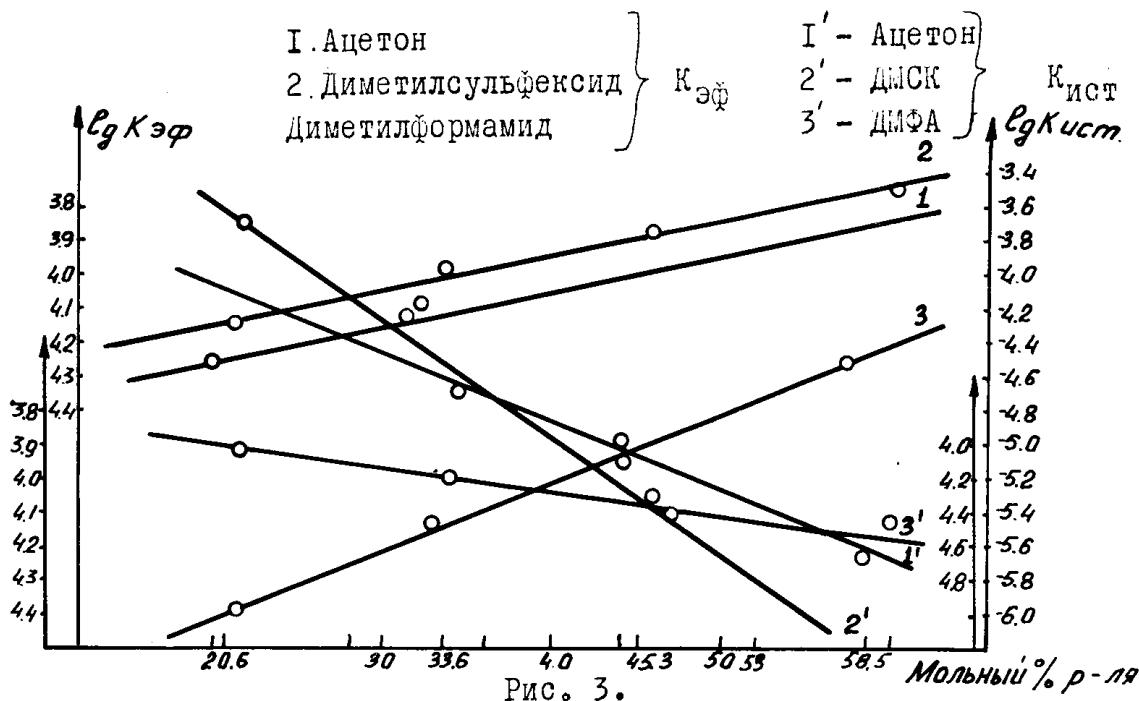


Рис. 3.

Интересно было проследить влияние мольного процента аprotонного растворителя на $K_{\text{ист}}$. Как видно из рис. 3, $K_{\text{ист}}$ с ростом содержания аprotонного растворителя уменьшается. Это связано, очевидно, с уменьшением концентрации сольватированной протонодонорным растворителем окиси пропилена. При этом уменьшаются пространственные требования в переходном состоянии, о чем свидетельствуют изменения как ΔS^* , так и $\lg K_0$ (табл. I).

Кроме того в пользу этого предположения свидетельствует увеличение энергии активации с ростом мольного процента аprotонного растворителя, поскольку уменьшение степени сольватации окиси пропилена в переходном состоянии вызывает снижение ее активности и рост энергетического барьера. С другой стороны, увеличивается концентрация несольватированного аниона.

Таким образом, увеличение концентрации растворителя, который участвует в качестве протонодонорного компонента в переходном комплексе, облегчает раскрытие эпоксидного кольца, затрудняя, однако, ионизацию 3-нк, что сказывается в уменьшении $K_{\text{ЭФ}}$. По-видимому, лучшей средой для проведения реакции следует считать смесь

протофильтного и протогенного растворителей, которые противоположным образом влияют как на сольватацию окиси и аниона, так и на ионизацию З-нк под действием щелочи.

Экспериментальная часть.

Реакционную смесь объемом 25 мл, состоящую из З-нк (0,02моль/л), рассчитанного количества едкого кали, необходимого для создания определенной основности среды (0,0012-15,8200 моль/л), и растворителя, помещали в реакционный сосуд, закрытый резиновой пробкой, сквозь которую пропущена полая игла, позволяющая с помощью шприца вводить окись пропилена в реакцию и отбирать пробы для анализа. Затем реакционную смесь термостатировали при температуре $50^{\circ} \pm 0,1^{\circ}\text{C}$ в течение 15 мин, после чего вводили окись пропилена (0,55 моль/л). Специально поставленные опыты показали, что принудительное перемешивание не обязательно.

За ходом реакции наблюдали по изменению концентрации З-нк. Пробу в количестве 1 мл помещали в мерную колбу на 50 мл, доливали до метки ацетоном и тщательно перемешивали. Концентрацию непрореагированного З-нк определяли по методике, приведенной в [10].

Колебания (до 10%) в концентрации окиси пропилена не оказывали заметного влияния на скорость, так как окись пропилена вводили в большом избытке.

Константу скорости реакции ($K_{\text{эф}}$) находили графически по тангенсу угла наклона прямой $\lg C_{\text{н.}} - \text{время}$, где $C_{\text{н.}}$ - концентрация непрореагированного З-нк.

Истинную константу рассчитывали по формуле

$$K_{\text{ист.}} = \frac{K_{\text{эф.}}}{I},$$

где I - ионизационное отношение, равное отношению концентрации аниона $/A^-$ к концентрации неионизированной молекулы $/HA/$ [9].

Специальными опытами с использованием ГЖХ мы не обнаружили такого взаимодействия окиси пропилена со спиртами в условиях нашего эксперимента, которое вызывало бы необходимость учитывать его при вычислении констант скорости.

ЛИТЕРАТУРА

1. Н.Н.Лебедев, В.Ф.Швец. Кинетика и катализ. 5, 989, 1964.
2. Н.Н.Лебедев, В.Ф.Швец. Кинетика и катализ. 6, 782, 1965.
3. Н.Н.Лебедев, В.Ф.Швец. Кинетика и катализ. 9, 504, 1968.

Таблица I

Кинетические и термодинамические характеристики процесса

Смесь метанола с ацетонным растворителем	Моль-ный процент	$N -$	50° К эф. $\cdot 10^5$ /сек $^{-1}$	50° Кист. $\cdot 10^5$ /сек $^{-1}$	E ккал/МОЛЬ	$\Delta H^{50^{\circ}}$ ккал/МОЛЬ	$\Delta S^{50^{\circ}*}$ кал/МОЛЬ	$\log K_0$	$C_{КОН}$ МОЛЬ/Л
Ацетон	58,5 45,3 33,6 20,6	14,86 14,26 14,17 13,98	13,50 7,17 7,20 4,47	2,35 5,65 6,20 6,30	14,90 12,0 11,20 10,90	14,26 11,36 10,48 10,26	-32,00 -42,10 -45,10 -46,70	6,23 4,04 3,41 3,04	0,027 - " - - " - - " -
ДМСО	59,5 46,3 34,8 21,6	16,89 15,58 14,86 13,69	15,50 12,50 10,20 7,52	0,03 0,41 1,78 19,40	17,90 15,95 14,55 11,70	17,26 15,31 13,92 11,04	-22,60 -29,50 -35,40 -43,30	8,29 6,88 5,87 3,81	0,025 - " - - " - - " -
ДМФА	57,6 44,2 2,6 21,4	15,68 15,08 14,23 13,83	24,80 10,20 7,46 4,08	0,66 1,07 5,50 7,62	20,40 14,10 12,20 8,50	16,76 13,46 11,16 7,86	-14,00 -35,20 -42,60 -53,10	10,18 5,56 4,12 1,36	- " - - " - - " - - " -

4. F.Patat,B.Wojtech. Makromol.Chem. , 37, I, 1960.
5. J.Jtakura, F.Patat. Makromol.Chem., B. 68, I58, 1963.
6. K.Bowden. Chem. Rev., 66, III9, 1966.
7. C.H.Rochester. Quart. Revs.,London, Chem.Soc,20, №4,5II,1966.
8. G.Yagil,M.Anbar. J.Am.Chem.Soc., 85, 2376, 1963.
9. И.П.Жеребцов, В.П.Лопатинский, С.П.Юдина, Т.В.Мельникова.
Изв. ТПИ, наст. сборник, 85, 1973.
10. В.П.Лопатинский, И.П.Жеребцов, С.П.Юдина. Изв. ТПИ. Т.250