

УДК 66.047-932.2:614.833.3

ОБЕСПЕЧЕНИЕ БЕЗОПАСНОСТИ ФУНКЦИОНИРОВАНИЯ АППАРАТА КИПЯЩЕГО СЛОЯ ПРИ СУШКЕ ПОЖАРОВЗРЫВООПАСНЫХ МАТЕРИАЛОВ ОТ РАСТВОРИТЕЛЕЙ

Задорожная Т.А., Сечин А.И.

ФГАОУ ВО «Национальный исследовательский Томский политехнический университет», Томск,
e-mail: ztata@tpu.ru

В работе представлены потенциальные опасности процесса сушки пожаровзрывоопасных веществ в активных гидродинамических режимах. Дан теоретический анализ изменения концентраций компонентов гетерогенной системы от времени сушки в аппарате кипящего слоя. Представлена схема экспериментальной установки – сушилки кипящего слоя и методика ее работы, а также результаты экспериментальных исследований по определению условий безопасного ведения процесса сушки оксациллина от растворителя. Предложено в объем сушильной камеры ввести элемент – фильтр безопасности, который позволяет осуществлять процесс сушки оксациллина в токе воздушного теплоносителя вне области горения. Экспериментальные результаты представлены уравнением вида $h = 77,400 + 0,300h_{н.с.} - 0,135t$, решение которого позволяет определить высоту расположения фильтра безопасности, обеспечивающего безопасную концентрацию аэрозвеси в технологическом объеме сушилки, по которой фронт пламени не может распространиться.

Ключевые слова: кипящий слой, пределы воспламенения гетерогенной системы, безопасность, сушка, фильтр безопасности

ENSURING SAFE OPERATION OF FLUIDIZED BED DRYER WHEN DRYING FIRE AND EXPLOSION HAZARD SUBSTANCES FROM SOLVENTS

Zadorozhnaya T.A., Sechin A.I.

Tomsk Polytechnic University, Tomsk, e-mail: ztata@tpu.ru

The potential dangers of the drying process flammable substances in the active hydrodynamic regimes are presented in article. The theoretical analysis of change concentrations components of heterogeneous system from drying time in the fluidized bed apparatus was given. A diagram of the experimental setup – a fluid bed dryer and the method of its work, and also the results of experimental studies to determine the conditions of safe drying process of oxacillin from the solvent are presented. Safety filter is the element of the drying chamber which allows to dry oxacillin in a stream of air and does not support combustion. Experimental results are presented by the equation $h = 77,400 + 0,300h_{b.l.} - 0,135t$, the solution of which determines the height of the safety filter arrangement and provides a safe concentration aerosuspension in the technological volume of the dryer in which the flame front cannot spread.

Keywords: fluidized bed, inflammation limits of heterogeneous systems, safety, drying, safety filter

Процесс сушки является одной из значимых стадий производства, влияющих на свойства конечной продукции, особенно в химико-фармацевтической промышленности, где вместо полочных атмосферных сушилок находят применение сушильные аппараты кипящего слоя, использование которых позволило сократить количество обслуживающего персонала, уменьшить занимаемые площади и сократить время сушки. Известные преимущества кипящего слоя упираются в вопросы организации процесса сушки пожаровзрывоопасных препаратов, решение которых и определяет актуальность данной работы.

Целью работы являлась разработка мероприятий, обеспечивающих безопасность функционирования аппарата кипящего слоя при сушке пожаровзрывоопасных материалов от растворителей.

Из литературных источников [4, 7, 12, 14] определены основные потенциальные опасности ведения процесса сушки дисперс-

ных веществ в сушильных аппаратах, работающих в активных гидродинамических режимах взвешенного слоя. Для сушилки с кипящим слоем характерно: образование взрывоопасной концентрации пыли в верхней части сушильной камеры; наличие паров легковоспламеняющихся жидкостей в материальном потоке; самовозгорание слоя высушиваемого вещества в местах отложения; искры трения и удара; искры разрядов статического электричества, искры тления при нагревании теплоносителем.

Для обеспечения безопасности сушильных установок обычно выделяют следующие способы защиты [7]:

- предотвращение образования внутри оборудования горючих сред;
- исключение образования источников зажигания.

Традиционно снижение горючести достигается добавлением инертного материала или заменой части кислорода в теплоносителе на инертные газы. Первый способ в практике

сушки почти не используется. Флегматизация же инертными газами достаточно широко распространенное мероприятие. Для создания инертной атмосферы обычно используется азот. Но обеспечение безопасности данным методом является дорогостоящим мероприятием, что влечет за собой удорожание готовой продукции. Кроме этого не всегда удается обеспечить герметичность технологического оборудования, поэтому не исключен подсос воздуха в сушильную камеру.

Статическое электричество чаще всего является источником зажигания в технологических процессах, где присутствуют пары органических растворителей или газообразные продукты разложения порошкообразных материалов. Согласно ГОСТ 12.1.018 – 93 [5] и в соответствии с [1] электростатическая искробезопасность объекта защиты достигается при выполнении следующего условия:

$$W \leq KW_{\min},$$

где W – энергия разряда, который может возникнуть внутри объекта или с его поверхности, Дж; K – коэффициент безопасности, выбираемый из условий допустимой (безопасной) вероятности зажигания или принимаемый равным 0,4 [2, 3]; W_{\min} – минимальная энергия зажигания, Дж.

Если указанные выше пожаровзрывоопасные факторы нельзя исключить в процессе сушки, то необходимый уровень пожаровзрывобезопасности возможно достигнуть использованием оборудования, рассчитанного на давление взрыва, или использованием систем пассивной (взрывозащитной) или активной (взрывоподавляющей) взрывозащиты [7].

В результате проведенного анализа авторами был предложен способ обеспечения безопасного функционирования сушильного оборудования, использующего кипящий слой, на основе исследования пожаровзрывоопасных свойств гетерогенной системы (на примере оксациллина натриевой соли).

Оксациллина натриевая соль – это антибиотик пенициллинового ряда, применяемый для лечения инфекционных заболеваний. Представляет собой белый кристаллический порошок, мелкодисперсные частицы которого склонны образовывать агломераты. Содержит маточный раствор изопропанола, начальное содержание которого в веществе составляет до 15–20% об. Сушка осуществляется до конечного содержания жидкой фазы 0,3% об. в соответствии с требованиями Фармакопеи РФ. Температура сушильного агента не должна превышать температуру плавления оксациллина, равную 175 °С. Аэровзвесь имеет

нижний концентрационный предел распространения пламени 55 г/м³, что категоризирует данное вещество как взрывоопасное. Оценка возможности генерирования статического электричества – удельное объемное электрическое сопротивление свыше 10¹³ Ом·м. Данный факт позволяет отнести исследуемое вещество, согласно принятой классификации, к области сильной электризации [1, 8]. В случае использования технологий с активными гидродинамическими режимами, рекомендуется осуществлять их только в токе нейтрального теплоносителя.

Опыт эксплуатации сушильных установок показывает, что в технологических объемах аппаратов могут осуществляться режимы использующие пониженные атмосферные давления. Авторами [6] было установлено, что область распространения пламени в системе «пары растворителя – окислитель – пары воды» сужается при увеличении влагосодержания воздуха до 40 г/кг за счет эффекта флегматизации. А при влагосодержании воздуха 11 г/кг и уменьшении давления в объеме камеры опасность проведения технологического процесса, в котором обращаются такие растворители, как изобутиловый, изопропиловый, метиловый спирты, ацетон, п-ксилол, дихлорэтан, возрастает за счет уменьшения НКПВ растворителя [6, 14]. Так же были подтверждены, согласно правилу аддитивности, закономерности горения гетерогенных систем.

На рис. 1 представлена теоретическая зависимость изменения концентраций компонентов гетерогенной системы от времени сушки, из которой видно, что опасность выхода технологического процесса из устойчивого состояния очень высока.

С началом процесса сушки в объеме сушильного аппарата увеличиваются концентрации паров растворителя и высушиваемого продукта. В этот момент основная опасность – зажигание паровой фазы разрядами статического электричества, но влажность высушиваемого материала не позволяет накапливать на себе электростатический потенциал (1, рис. 1). Этот процесс наблюдается до некоторой C_0 . Далее концентрация пылевой взвеси возрастает, и система переходит в область, характеризующуюся опасным проявлением статической электризации, где вероятность зажигания достаточно велика.

Дальнейшее развитие процесса показывает, что концентрация паровой фазы перестает играть определяющую роль, на первое место выходит фактор пылевой взвеси (3, рис. 1). При достижении некоторой концентрации пылевой взвеси горение ее уже не состоится, так как в системе не хватит окислителя. Эта область обозначена как безопасная концен-

трация пылевзвеси, которая обеспечивается применением разделяющей мембраны – фильтра безопасности (2, рис. 1).

Таким образом, необходимо экспериментально определить высоту расположения разделяющего фильтра безопасности, который делит рабочий объем на зону с повышенной концентрацией высушиваемого вещества и зону с минимальной концентрацией высушиваемого вещества, то есть своеобразное секционирование технологического объема [11]. Зона с повышенной концентрацией высушиваемого материала – зона с концентрацией выше верхнего концентрационного предела распространения пламени (ВКПВ), а зона с минимальной концентрацией высушиваемого материала – зона с концентрацией ниже нижнего концентрационного предела распространения пламени (НКПВ). То есть необходимо создать условия режима переработки гетерогенной системы вне области ее горения. Эти условия базируются на двух факторах [10]:

1. Процесс горения не может получить распространения, когда теплоотвод в системе за счет кондуктивной теплопроводности будет преобладать над тепловыделением (согласно тепловой теории горения Н.Н. Семенова), а это определяется плотностью гетерогенной системы.

2. Плотность гетерогенной системы создается таковой, что фронт пламени не может по ней распространиться, так как в системе не хватает окислителя.

На разработанной авторами установке, моделирующей кипящий слой для опреде-

ления условий устойчивой безаварийной работы, были проведены экспериментальные исследования процесса сушки оксациллина с содержанием 5% об. растворителя. В качестве теплоносителя применялся воздух. Схема экспериментальной установки представлена на рис. 2. Сушильная камера (7) цилиндрическо-конической формы диаметром 180 мм и высотой 400 мм, в нижней части которой расположена перфорированная газораспределительная решетка провального типа (6) с диаметром отверстий 2 мм. Гидравлическое сопротивление составляет 1 Па. На высоте 50 мм от распределительной решетки располагаются электроды зажигания, которые соединяются с высоковольтным индуктором (11).

Оксациллин с содержанием 5% об. изопропанола помещали на распределительную решетку. На ротационной установке (1) устанавливали необходимую скорость потока воздуха (в нашем случае не менее $4 \cdot 10^{-2}$ м/с), при которой материал переходил во взвешенное состояние, непрерывно перемешивался. Расход воздуха составил не менее 10^{-3} м³/с. Включали питание нагревателя и с помощью контактного термометра устанавливали температуру сушки 40 °С. Когда наступал установившийся режим сушки, включали источник зажигания и фиксировали результат опыта. Если в 10 попытках воспламенение не наблюдалось, фильтр безопасности (9) поднимали на 10 мм выше, тем самым увеличивая рабочий объем сушилки. Опыт повторяли до тех пор, пока не получали хотя бы одно воспламенение.

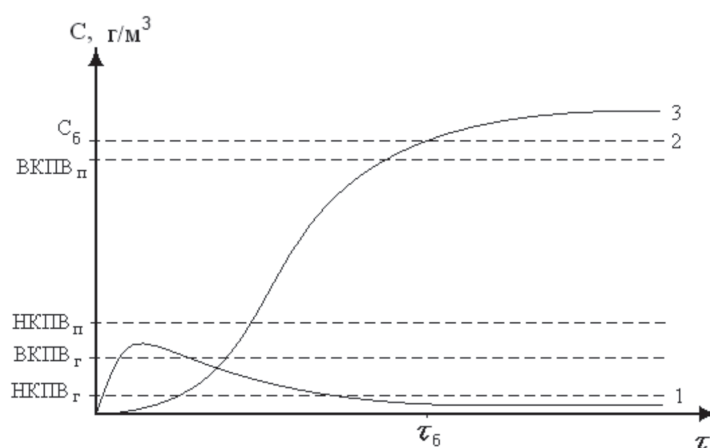


Рис. 1. Теоретическая зависимость изменения концентраций компонентов гетерогенной системы от времени сушки: 1 – динамика изменения концентрации паровой (газовой) фазы; 2 – безопасная концентрация пылевзвеси; 3 – динамика изменения концентрации дисперсной фазы (пылевзвеси), где $НКПВ_г$, $ВКПВ_г$ – нижний и верхний концентрационные пределы воспламенения паровой (газовой) фазы; $НКПВ_п$, $ВКПВ_п$ – нижний и верхний концентрационные пределы воспламенения дисперсной фазы (пылевзвеси)

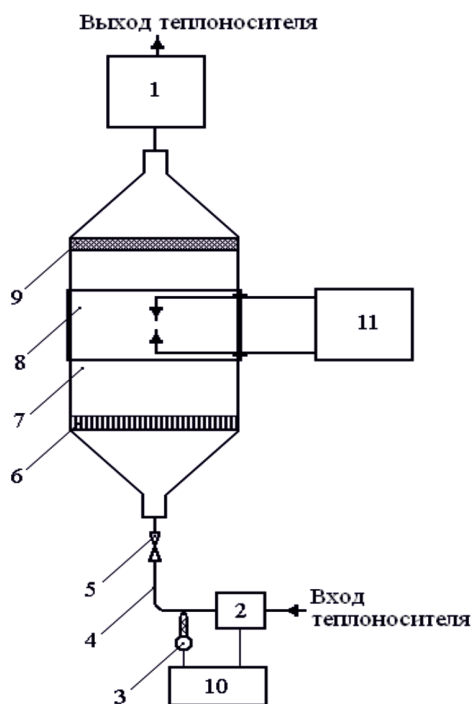


Рис. 2. Схема экспериментальной установки – сушилки кипящего слоя, работающей под разрежением: 1 – ротационная установка; 2 – электрический нагреватель; 3 – контактный термометр; 4 – воздушный провод; 5 – вентиль; 6 – распределительная решетка; 7 – корпус установки; 8 – смотровое окно; 9 – фильтр безопасности; 10 – регулятор напряжения; 11 – высоковольтный источник зажигания

На основании экспериментальных данных и с помощью программного пакета «Statistica 8.0.550» было получено уравнение плоскости:

$$h = 77,400 + 0,300h_{н.с.} - 0,135t, \quad (*)$$

где h – высота расположения фильтра безопасности, t – температура сушки, $h_{н.с.}$ – высота насыпного слоя субстанции оксациллина (в экспериментальных исследованиях составляла 30, 60, 90 и 120 мм).

Уравнение (*) позволяет определить высоту расположения фильтра безопасности в объеме сушильной камеры, при которой горение гетерогенной системы не состоится. Все коэффициенты уравнения являются значимыми и должны быть учтены. Коэффициент корреляции составляет 0,97, что позволяет использовать данное уравнение для нахождения необходимых параметров.

Для варианта, где высота насыпного слоя 75 мм, а температура сушки оксациллина 70 °С, высота расположения фильтра безопасности составила 90,5 мм ± 5% (исходя из величины доверительного интервала) от верхней границы насыпного слоя.

С ростом высоты насыпного слоя увеличивается и высота расположения фильтра безопасности. Этот факт объясняется расширением кипящего слоя, что обычно относят к внешней аэродинамике [9].

Для фильтра безопасности использовалась фильтрационная ткань – лавсан с воздухопроницаемостью 0,65 (м³/м²)/с, что превышает воздухопроницаемость других синтетических тканей [13].

Выводы

- При организации в аппарате кипящего слоя процесса сушки пожаровзрывоопасных материалов от растворителей предложено использовать фильтр безопасности, выполненный из лавсана и обеспечивающий безопасную концентрацию взвеси в технологическом объеме сушилки, по которой фронт пламени не может распространяться.

- На основании результатов, полученных с помощью экспериментальной установки – сушилки кипящего слоя, получено уравнение вида $h = 77,400 + 0,300h_{н.с.} - 0,135t$, решение которого позволяет определить высоту расположения фильтра безопасности.

Список литературы

1. Веревкин В.Н. Электростатическая искробезопасность и молниезащита / В.Н. Веревкин, В.Н. Смелков, Г.И. Черкасов. – М.: МИЭЭ, 2006. – 170 с.
2. ГОСТ 12.1.010–76. ССБТ. Взрывобезопасность. Общие требования. – М.: Стандартиформ, 1977. – 32 с.
3. ГОСТ 12.1.004–91. ССБТ. Пожарная безопасность. Общие требования. – М.: Стандартиформ, 1991. – 15 с.
4. ГОСТ 12.1.041–83. ССБТ. Пожаровзрывобезопасность горючих пылей. Общие требования. – М.: ИПК Издательство стандартов, 2001.
5. ГОСТ 12.1.018–93. ССБТ. Пожаровзрывобезопасность статического электричества. Общие требования. – М.: Стандартиформ, 1995. – 12 с.
6. Задорожная Т.А. Исследование пожаровзрывоопасности парогазовых систем обращающихся в технологическом оборудовании / Т.А. Задорожная, А.И. Сечин, А.А. Сечин // Энергетика: экология, надёжность, безопасность: Материалы докладов двенадцатой всероссийской научно-технической конференции – Томск: ТПУ, 2006. – С. 365–367.
7. Корольченко А.Я. Пожаровзрывоопасность процессов сушки. – М.: Стройиздат, 1987. – 159 с.
8. Пожаровзрывоопасность веществ и материалов и средства их тушения: справ. изд.: в 2-х книгах; кн. 2 / А.Н. Баратов [и др.] – М.: Химия, 1990. – 384 с.
9. Романков П.Г. Сушка во взвешенном состоянии / П.Г. Романков, Н.Б. Рашковская. – Л.: Химия, 1979. – 272 с.
10. Семенов Н.Н. Тепловая теория горения и взрывов // Теория горения и взрыва. – М.: Наука, 1981. – С. 33–140.
11. Сечин А.И. Разработка подхода к пожаровзрывобезопасному секционированию шахтных технологических объемов / А.И. Сечин, И.Л. Мезенцева, Т.А. Задорожная // Контроль. Диагностика. – 2014. – № 13. – С. 106–111.
12. Сечин А.И. Рекомендации по обеспечению пожаровзрывобезопасности при организации процесса сушки субстанции оксациллина / А.И. Сечин, Т.А. Задорожная, А.А. Сечин // Энергетика: эффективность, надежность, безопасность: Материалы докладов восемнадцатой всероссийской научно-технической конференции «Энергетика: эффективность, надежность, безопасность». – Томск: изд. НИ ТПУ. – 2012. – С. 508–510.
13. Филпак – изготовление и продажа фильтровальных рукавов [Электронный ресурс]. – Режим доступа: <http://www.filpack.ru/materials.shtml> (дата обращения: 03.09.2016).
14. Modern Drying Technology. Volume 5: Process Intensification / Edited by Evangelos Tsotsas and Arun S. Mujumdar. – First Edition. – Wiley-VCH Verlag GmbH & Co, 2014. – 372 p.