## ВВОДНАЯ ЛЕКЦИЯ

ПО КУРСУ «ОБЩАЯ ХИМИЧЕСКАЯ ТЕХНОЛОГИЯ»

## ЛИТЕРАТУРА

## Основная

- 1. Кутепов А.М., Бондарева Т.И., Беренгартен М.Г. Общая химическая технология. М.: Высшая школа, 1990, с. 76 112.
- 2. Общая химическая технология / Под ред. И.П. Мухлёнова. Л.: Химия, 1985, часть 1., с. 77 119.

## **Дополнительная**

- 1. Соколов. Общая химическая технология. Тамбов, 2006, часть 1, 2, с. 7 43.
- 2. Бесков, В.С. Общая химическая технология: учебник для вузов / В.С. Бесков. М.: ИКЦ Академкнига, 2005, с. 131 161.

## План

- Основные сведения о курсе.
- Краткие сведения по истории развития XT
- Основные направления развития
- ХТП и его содержание
- Классификация ХТП
- Технологические критерии эффективности XTП

**Цель учебной дисциплины**: общая целевая установка — обучить студентов понятиям, закономерностям химико-технологических процессов и химико-технологических систем, закономерности гомогенных и гетерогенных каталитических и некаталитических процессов.

Главная целевая установка — сформировать у студентов навыки сбора, анализа, статической обработки информационных сведений по химикотехнологическим системам, по энергетическим и экологическим проблемам химической технологии.

Определяющая целевая установка — развивать у обучаемых инициативу, самостоятельность при решении инженерных или организационных задач.

#### Задачи дисциплины:

- •знакомство с составом и структурой производств основных химических продуктов;
- •овладение теорией химических процессов и химических реакторов;
- •обучение современным методам и приемам анализа и разработки типовых и наукоемких энерго-, ресурсосберегающих химико-технологических процессов в химической технологии, нефтехимии;
- •овладение навыками технологических расчетов, необходимых в профессиональной деятельности.

#### В результате освоения дисциплины обучающийся должен:

#### знать:

- •основные принципы организации химического производства, его иерархии;
- •методы оценки эффективности производства;
- •общие закономерности химических процессов;
- •основные химические производства;

#### уметь:

рассчитывать основные характеристики химического процесса; выбирать рациональную схему производства заданного продукта; оценивать технологическую эффективность производства;

#### владеть:

методами определения оптимальных и рациональных технологических режимов работы оборудования, методами анализа эффективности работы химических производств, методами расчета и анализа процессов в химических реакторах, определения технологических показателей процесса,

Kypc	Семестр	Общий объем, ЗЕ (ч)	Контактная работа, ч			<u> </u>	F, E, ≥	та)		
			Лекции	Практические занятия	Лабораторны е занятия	Самостоятель ая работа, ч	Реферат, РГ контр. Рабо коллоквиу	Курсовой проект (работ	Зачет (семестр)	Экзамен (семестр)
Очная форма обучения										
3	6	3 (108)	18	36		54	-	-	6	-
4		4 (144)		36	18	90	ргр			7

## Краткие сведения по истории развития XT

Слово «технология» в переводе с греческого означает «учение о мастерстве».

**Химическая технология** — наука о наиболее экономичных и экологических обоснованных методах химической переработки сырых природных материалов в предметы потребления и средства производства.

Химическая технология возникла с появлением химических промыслов и в течение долгого времени была чисто описательным разделом прикладной химии:

- термин «технология» 1772 г. профессором Геттингемского университета И. Бехманом.
- 1795 г. двухтомный курс И. Ф. Гмелина «Руководство по технической химии»;
- 1803 г. кафедра ХТ в российской академии наук;
- 1807 1808 г.г. первый русский учебник профессора Двигубского И. А. «Начальные основания технологии, или краткое показание работ на заводах и фабриках производимых»;

Выделение химической технологии в отдельную отрасль знаний началось в первой половине X1X века, когда при Российской Академии наук была создана кафедра химической технологии (1803 г.). В самостоятельную научную дисциплину химическая технология сформировалась в начале XX века, когда были сформулированы основные закономерности химико-технологических процессов.

## Основные направления развития

Цель любого производства, в том числе и химического - получение конечного продукта при минимальных удельных капитальных вложениях и эксплуатационных затрат и ограничениях, накладываемых требованиями техники безопасности и охраны окружающей среды. Эта цель достигается выбором соответствующих технологических процессов, оптимальных режимов их осуществления, необходимого оборудования, рациональной аппаратурно-технологической схемы, а также путем автоматизации контроля и управления технологическими процессами и производством в целом.

## Основные направления развития

# 1. Увеличение производительности и интенсивности работы аппарата

<u>Производительность П</u> — количество выработанного продукта или переработанного сырья за единицу времени  $\tau$  (кг/ч или т/ч).

$$\Pi = \frac{G}{\tau} \qquad \qquad \Pi = \frac{V_{\Pi}}{\tau}$$

Vп – объем производства.

Это основная характеристика работы оборудования, цехов, заводов.

Повышение производительности может быть достигнуто:

увеличением его размеров (экстенсивный путь);

увеличением интенсивности его работы (интенсивный путь).

**Интенсивностью работы аппарата J** называется производительность его отнесенная к какой-нибудь величине, характеризующей размеры данного аппарата:

$$J = \frac{\Pi}{V} = \frac{G}{V \cdot \tau}$$
, где  $V - \text{объем}$ , м<sup>3</sup>.

Интенсификация достигается двумя путями:

- улучшением конструкций машин и аппаратов;
- совершенствованием ТП в аппаратах данного вида.

## 2. Механизация трудоемких процессов.

Механизация – замена физического труда человека машинным.

## 3. Автоматизация и дистанционное управление процессами.

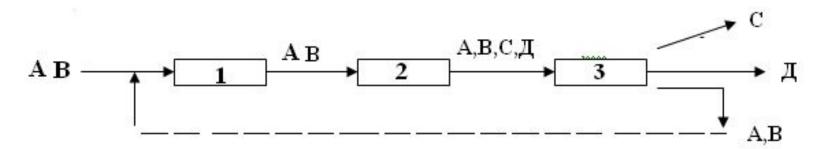
Автоматизация — применение приборов, позволяющих осуществлять производственный процесс без непосредственного участия человека и лишь под его контролем. Широкое применение в промышленности АСУ технологией производства (АСУ ТП) — одна из главных задач.

## 4. Замена периодических процессов непрерывными

(только для крупнотоннажного производства)

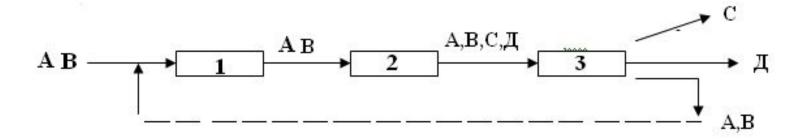
## 4. ХТП и его содержание

- В химической технологии рассматривается совокупность физических и химических явлений, из комплекса которых и складывается технологический процесс. Химико технологический процесс, как правило, складывается из взаимосвязанных элементарных процессов (стадий):
- 1. Подвода реагирующих компонентов в зону реакции.
- 2. Химических реакций.
- 3. Отвода из зоны реакции полученных продуктов.



1. Подвод реагирующих компонентов в зону реакции совершается молекулярной диффузией или конвекцией. В двух- или многофазных системах подвод реагирующих компонентов может совершаться адсорбцией газов, конденсацией паров, плавлением твердых веществ или растворением их в жидкости, испарением жидкостей или возгонкой твердых тел. Межфазный переход — это сложный диффузионный процесс.

- 2. Химические реакции это второй этап химико технологического процесса. В реагирующей системе обычно происходит несколько последовательных химических реакций, приводящих к образованию основного продукта, а также ряд побочных реакций между основными исходными веществами. В результате основного образуются побочные продукты, то есть продукты реакций, не имеющие значительной ценности и не находящие достаточного применения. Побочные продукты могут образоваться при основной реакции наряду с целевым продуктом, а также в следствие побочных реакций между основными исходными веществами и примесями.
  - 3. Отвод продуктов из зоны реакции может совершаться так же, как и подвод реагирующих компонентов диффузией, конвекцией и переходом вещества из одной фазы в другую. Общую скорость технологического процесса может лимитировать скорость одного из трех составляющих элементарных процессов, который протекает медленнее других.



Если по окончании процесса непрореагировавшие исходные вещества возвращаются в реакционную зону, то такой процесс называется циклическим. В случае, если же непрореагировавшие исходные вещества не возвращаются на начальную стадию, то такой процесс описывается схемой с открытой цепью.

Общая скорость технологического процесса зависит от наиболее медленной стадии. Такая стадия называется лимитирующей. Если лимитирующей является стадия № 2, то говорят, что процесс лежит в кинетической области. Скорость в этом случае будет зависеть от следующих параметров процесса: температуры, давления, концентрации, катализатора. Аесли лимитирующей являются стадии № 1 или № 3, то говорят что процесс лежит в диффузионной области. Скорость этого процесса зависит от перемешивания, температуры, концентрации, фазового состава системы (возможности перевода её в однофазную).

**Химико-технологический процесс** — это совокупность операций, позволяющих получить целевой продукт из исходного сырья.

Некоторые из этих операций необходимы для подготовки исходных реагентов к поведению химической реакции, перевода их в наиболее реакционно способное состояние.

Чтобы устранить побочные явления и получить продукт высокого качества, исходное сырье подвергают очистке от посторонних примесей, пользуясь методами, основанными на различии физических свойств (растворимость, температуры конденсации и кристаллизации и т.д.). При очистке сырья и реакционных смесей широко применяют явления тепло- и массообмена, гидромеханические процессы.

В результате химических реакций получают смесь продуктов (целевых и побочных) и не прореагировавших реагентов. Заключительные операции связаны с разделением этой смеси, для чего вновь применяют гидромеханические, тепло- и массообменные процессы. Продукты реакции направляют на склад готовой продукции или на дальнейшую переработку. На заключительных этапах проводят также рекуперацию энергии и очистку промышленных выбросов, чтобы извлечь из отходящих газов и сточных вод все ценные компоненты, а также ликвидировать опасность загрязнения окружающей среды.

**Химико-технологический процесс** — это сложная система, состоящая из единичных связанных между собой процессов и взаимодействующих с окружающей средой.

Важной подсистемой сложного химико-технологического процесса является химический процесс. Он представляет собой одну или несколько химических реакций, сопровождаемых тепло- и массообменными явлениями.

Оптимальные условия ведения процесса — это сочетание основных параметров (температура, давление, состава исходной реакционной смеси и т.д.), позволяющие получить наибольший выход продукта с высокой скоростью или обеспечить наименьшую себестоимость.

Основным предметом изучения химической технологии является непосредственно химико-технологический процесс (XTП), его аппаратурное оформление.

## 5. Классификация ХТП

Всё многообразие процессов химической технологии можно свести к пяти группам (по основным законам, описывающим процесс):

**Механические** — измельчение, грохочение, гранулирование, трансортирование твёрдых материалов, упаковка и т.д.

**Гидродинамические** — перемещение жидкостей и газов по трубопроводам и аппаратам, пневматический транспорт, фильтрование, флотация, центрифугирование, перемешивание, псевдоожижение и др. Скорость этих процессов определяется законами гидродинамики и механики.

**Тепловые** — нагревание, испарение, конденсация, охлаждение и др. Скорость этих процессов определяется законами теплопередачи.

Диффузионные или массообменные — процессы, связанные с переносом вещества в различных агрегатных состояниях из одной фазы в другую — адсорбция, абсорбция, сушка, дистилляция, ректификация, кристаллизация, экстракция, ионный обмен и др.

**Химические** — процессы, связанные с изменением состава и свойств вещества, скорость протекания которых определяется законами химической кинетики.

Последняя группа процессов химической технологии наиболее многочисленна и сложна. В настоящее время не существует единой общепринятой системы классификации химико-технологических процессов, поэтому их классифицируют по различным признакам.

### По химическим реакциям:

- простые
- сложно-параллельные
- сложно-последовательные

### По типу взаимодействия реагентов:

- кислотно-основное (гетеролитическое);
- окислительно-восстановительное (гомолитическое).

### По фазовому состоянию реагирующих веществ:

- гомогенные;
- гетерогенные;
- газофазные;
- микрогетерогенные и т.д.

#### По механизму молекулярности:

- нуклеофильное бимолекулярное замещение;
- электрофильное замещение;
- гомолитическое присоединение и т.д.

#### По характеру протекания процесса во времени:

- периодические;
- непрерывные.
- **По гидродинамическому режиму** различают два предельных случая перемешивания реагирующих компонентов:
- идеальное смешение поступающие частицы сразу же полностью перемешиваются с находящимися в реакционной зоне частицами, т.е. равномерно распределяются в объёме аппарата. В результате во всех точках объёма мгновенно выравниваются значения всех параметров. Время пребывания всех частиц различно.
- идеальное вытеснение все частицы движутся в заданном направлении, не перемешиваясь с движущимися впереди и сзади частицами и полностью вытесняя находящиеся впереди частицы потока. Все частицы равномерно распределены по площади поперечного сечения аппарата и действуют при движении подобно твёрдому поршню. Время пребывания всех части одинаково.

### По температурному режиму:

- изотермические температура реакционной смеси постоянна по всему объёму аппарата;
- адиабатические нет подвода и отвода тепла, вся теплота реакции аккумулируется потоком реагирующих веществ;
- политермические (программно-регулируемые) —температурный режим реакционной смеси регулируется извне в зависимости от требований проведения данного процесса.

#### По сырью:

- переработка растительного сырья;
- переработка угля;
- переработка руды и т. д.

### По потребительскому или товарному признаку:

- производство удобрений;
- производство красителей;
- производство теплоносителей и т.д.

# 6. Технологические критерии эффективности химико-технологического процесса.

Для оценки эффективности отдельных этапов процесса необходимо помимо общих экономических показателей использовать такие критерии эффективности, которые более полно отражали бы химическую и физико-химическую сущность явлений, происходящих в отдельных аппаратах технологической схемы.

В качестве таких показателей принято прежде всего использовать степень превращения исходного реагента, выход продукта и селективность.

**Степень превращения** — это доля исходного реагента, использованного на химическую реакцию.

Степень превращения реагента показывает насколько полно в химикотехнологическом процессе используется исходное сырье.

**Выход продукта** — это отношение реально полученного количества продукта к максимально возможному его количеству, которое могло бы быть получено при данных условиях осуществления химической реакции.

Обозначим выход продукта R через 
$$\Phi_{R}$$
 тогда  $\Phi_{R}=\frac{n_{R}}{n_{R}}$ 

Величина примах зависит от типа осуществляемой реакции.

а) Необратимая химическая реакция.

Максимально возможное количество продукта R в такой реакции будет получено, если весь реагент  $A(n_{A,0})$  вступит в реакцию.

$$\underline{n_{R,\text{max}}} = n_{A,0} \; \frac{\mathbf{r}}{\mathbf{a}} \qquad \qquad \underline{\Phi_{R}} = \frac{\mathbf{n_{R}}}{\mathbf{n_{A,0}} \frac{\mathbf{r}}{\mathbf{a}}} \quad \text{T. K. } \underline{n_{R}} = n_{A,0} \; \underline{\mathbf{x}_{A}} \frac{\mathbf{r}}{\mathbf{a}}, \; \text{To}$$

$$\Phi_{R} = \frac{\mathbf{n}_{A,0} \mathbf{x}_{A} \frac{\mathbf{r}}{\mathbf{a}}}{\mathbf{n}_{A,0} \frac{\mathbf{r}}{\mathbf{a}}} = \mathbf{x}_{A}$$

б) Обратимая химическая реакция.

Максимально возможное количество продукта R определяется как равновесное количество продукта R при данных условиях осуществления реакции.

$$\Phi_{R} = \frac{\mathbf{n_{R}}}{\mathbf{n_{R,1}}} = \frac{\mathbf{n_{A,0}} \mathbf{x_{A}} \frac{\mathbf{r}}{\mathbf{a}}}{\mathbf{n_{A,0}} \mathbf{x_{A,1}} \frac{\mathbf{r}}{\mathbf{a}}} = \frac{\mathbf{x_{A}}}{\mathbf{x_{A,1}}}$$

**Полная, или интегральная, селективность \phi** — это отношение количества исходного реагента, расходуемого на целевую реакцию, к общему количеству исходного реагента, пошедшему на все реакции ( и целевую и побочную ).

$$\varphi = \frac{\Delta \mathbf{n}_{\mathbf{A}, \mathbf{ner}}}{\Delta \mathbf{n}_{\mathbf{A}, \Sigma}}$$

Мгновенной, или дифференциальной, селективностью φ' называют отношение скорости превращения исходных реагентов в целевой продукт к суммарной скорости расходования исходных реагентов.

$$\mathbf{\varphi}' = \frac{\mathbf{\omega_r}(\mathbf{A} \to \mathbf{R})}{\mathbf{\omega_{r,A}}}$$

 $\omega$ r (A $\rightarrow$ R) – скорость расходования реагента A по целевой реакции;  $\omega$ r,A – суммарная скорость расходования реагента A\*.