# **Химическая технология:** что нового?

#### Лекция 4.

Неоднородные системы, их классификация, методы разделения.

Вадим К. Хлесткин, к.х.н.

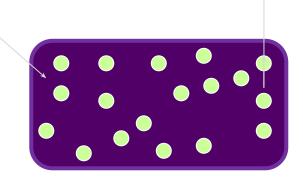
Новосибирский государственный университет

# Разделение жидких и газовых неоднородных систем.

- •Классификация и основные характеристики неоднородных систем.
- •Классификация, принципы выбора и оценка эффективности методов разделения.
- •Разделение в поле сил тяжести, в поле центробежных сил.

Неоднородная система, как правило, состоит из двух фаз:

- Внутренняя (дисперсная);
- Внешняя (дисперсионная)



Часто встречающиеся виды неоднородных систем:

- •Аэрозоли
- •Эмульсии
- •Суспензии
- <sup>24</sup> <sup>р2</sup> ены

### Аэрозоли

- Системы, состоящие из твердых или жидких частиц, взвешенных в газообразной среде:
- Пыль система газ-тв.частицы размером 5-50 мкм;
- Дым система газ-тв.частицы размером 0,3-5 мкм;
- Туман система газ-капли жидкости размером 0,3-3 мкм

## Эмульсии

Системы, состоящие из жидкости и распределенных в ней капель другой жидкости. Жидкости не растворимы друг в друге.

- Эмульсии устойчивы, если размеры капель 0,4-0,5 мкм
- Часто стабилизируются ПАВ или твердыми частицами

### Суспензии

Системы, состоящие из тв.частиц, взвешенных в жидкой среде.

- Грубые размер тв.частиц >100 мкм;
- Тонкие размер тв.частиц 0,1-100 мкм;
- Коллоидные размет тв. частиц <0,1 мкм, тв. частицы не осаждаются под действием сил тяжести, броуновское движение частиц.

### Пены

Системы, состоящие из жидкости и распределенных в ней пузырьков газа.

Для эмульсий и пен характерна **инверсия** фаз.

## Основные характеристики неоднородных систем

• Соотношение дисперсной и дисперсионной фаз (массовые или объемные);

• Размеры частиц дисперсной фазы.

## Размеры частиц дисперсной фазы

Монодисперсные;

$$d_{\text{ЭКВ}} = d$$

- □ Полидисперсные:
  - Эквивалентный диаметр частиц  $d_{\text{экв}} = \frac{1}{\sum \frac{\chi_i}{d_i}}$ правильной формы:

• Эквивалентный диаметр частиц неправильной формы:

$$d_{3KB} = \sqrt[3]{\frac{6V}{\pi}} = 1,24\sqrt[3]{\frac{M}{\rho}}$$

### Механические способы осаждения

- Силы тяжести для грубой очистки от тв.(жидких)частиц размером 30-100 мкм и более;
- Инерционные силы от частиц размером 25-30 мкм;
- Центробежные силы от частиц размером до 5 мкм (5-25 мкм)

### Механизм осаждения частиц

- Учитываются факторы-
  - Параметры режима обтекания;
  - Сопротивление среды
- Сопротивление среды зависит от режима движения, формы и состояния обтекаемых частиц.

## Сопротивление среды

□ Коэффициент гидравлического сопротивления среды –  $\xi = f(Re)$ 

• Зависит от режима движения дисперсных частиц:

$$Re \leq 2$$
 — ламинарный , $\xi = \frac{24}{Re}$   $2 < Re < 500$  — переходный , $\xi = \frac{18,5}{Re^{0,6}}$ 

$$Re > 500$$
 — турбулентный , $\xi = 0.44$ 

## Режим движения дисперсных частиц

• Критерий Рейнольдса:

$$Re = \frac{\omega d}{\gamma}$$

• Скорость движения **частицы** сферической формы в какой либо среде при ламинарном режиме:

$$\omega_r = \frac{d^2g(\rho_{\rm q} - \rho_{\rm C})}{18\mu}$$

- При осаждении частиц неправильной формы необходимо учитывать фактор формы-Ф;
- При осаждении множества частиц необходимо учитывать их влияние друг на друга

$$\omega_{oc} = 0.5\omega_r = 0.5\Phi\omega_r$$

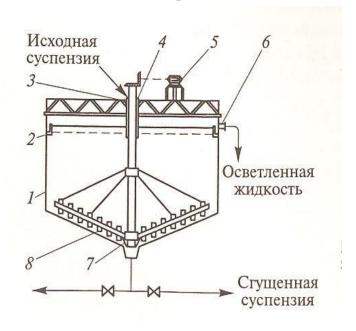
## Гравитационное осаждение (осаждение под действием силы тяжести)

- Простота аппаратурного оформления;
- Малые энергетические затраты.

### Необходимо соблюдать два требования:

- Время пребывания в аппарате частиц равно или больше продолжительности осаждения (частицы не успевают осесть);
- Линейная скорость потока в аппарате значительно меньше скорости осаждения (возникающие вихревые потоки поднимают осаждающиеся частицы)

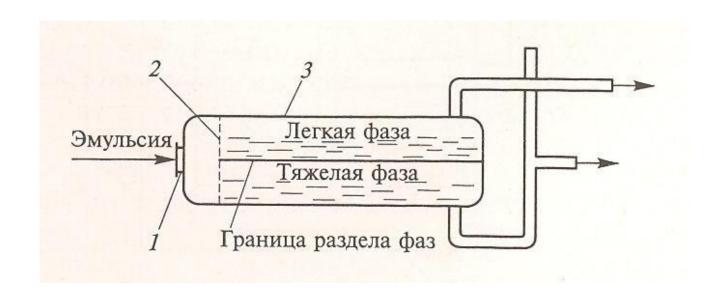
## Схема отстойника с гребковыми мешалками



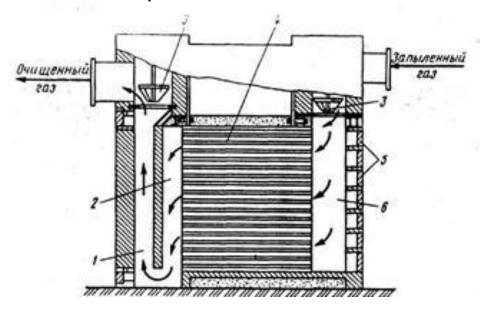


1- корпус; 2-кольцевой желоб; 3-рельсы; 4-труба для подачи суспензии; 5-электродвигатель; 6-труба; 7-разгрузочное отверстие; 8-мешалка с гребками

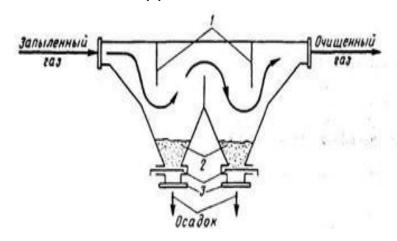
## Схема отстойника для эмульсий



#### Пылеосадительная камера



#### Инерционный пылеосадитель



## Разделение в поле центробежных сил

Необходимо введение частиц в поле центробежных сил:

- Вращательное движение потока жидкости в неподвижном аппарате;
- Поток направляется во вращающийся аппарат, и система вращается вместе с аппаратом

# Эффективность осаждения под действием центробежной силы

• Центробежная сила –  $F_{\mu} = \frac{m\omega_r^2}{r} = (mg)\frac{\omega_r^2}{gr} = F_{\tau}K_{\mu}$ 

• Скорость осаждения под действием центробежной силы (ламинарный поток):

$$\omega_{\text{ou}} = \frac{gd^2(\rho - \rho_c)}{18\mu} K_{\text{u}}$$

## Центрифугирование

- Вращающиеся аппараты способные создать поле центробежных силцентрифуги.
- Центрифуги отстойные и фильтрующие;
- Периодические и непрерывные;
- Вертикальные, горизонтальные, наклонные;
- Ручная или механизированная выгрузка

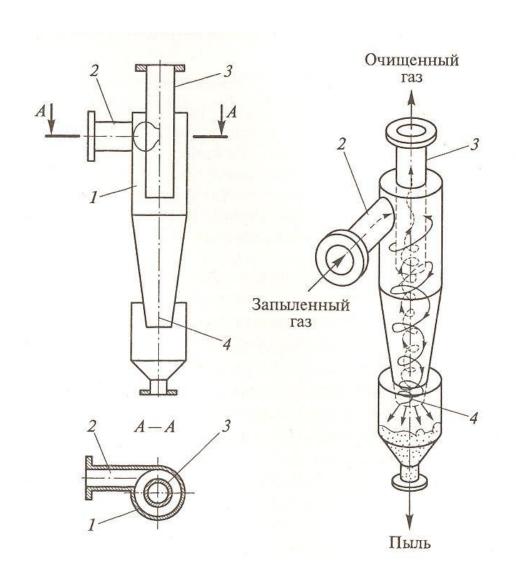
## Центрифуги

Классы	Фактор разделения
тихоходные	<1000
скороходные	1000-5000
сверхцентрифуги	>5000

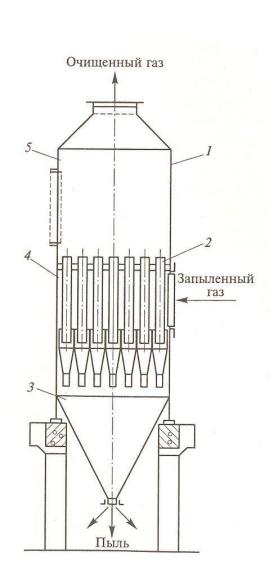
## Циклонный процесс

- Скорость газов 10-40 м/с;
- Скорость жидкостей 5-25 м/с

## Схема циклона



## Батарея циклонов



# Осаждение под действием электрического поля

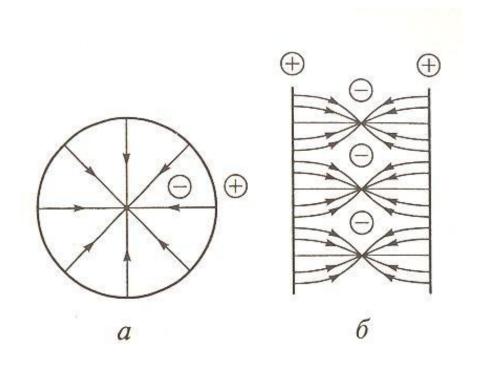
- Газовый поток, содержащий взвешенные частицы, ионизируются.
- Самостоятельно при достаточно высокой разности потенциалов на электродах;
- Несамостоятельно в результате действия излучения радиоактивных веществ, рентгеновских лучей.

### Самостоятельная ионизация

- Разность потенциалов 4-6 кВ/м;
- Плотность тока I = 0,05-0,5 мА/м катода
- Ток в электрофильтре I = i\*L (L-длина электрофильтра). Отсюда находят L.

# Схема образования неоднородного электрического поля

- а) трубчатый электрофильтр;
- б) пластинчатый электрофильтр



Аппарат	Начальное содержание пыли в газе, кг в 1 м <sup>3</sup>	Диаметр пылинок, мкм	Гидравлическое сопротивление, мм вод.ст.	Степень очистки, %
Пылеосадительные камеры	3 <del></del> 3	> 100	_	3040
Инерционные пыле- уловители	0,02	> 25	90	60
Циклоны	0,4	> 10	4070	7090
Батарейные циклоны	0,1	> 10	4070	8590
Рукавные фильтры	0,02	> 1	70100	9899
Мокрые пылеуловители				
скрубберы	0,05	> 2	4080	8595
пенные	0,3	> 0,5	3090	9599
Электрофильтры	0,01 0,05	> 0,005	1020	До 99