Лекция 13. СЕДИМЕНТАЦИЯ И ДИФФУЗИЯ В ДИСПЕРСНЫХ СИСТЕМАХ Законы диффузии

Рассмотрим движение броуновской частицы. Примем, что за некоторый интервал времени τ частица смещается на расстояние l в случайно выбранном направлении. Обозначим через \vec{l}_i единичный вектор, в направлении которого смещается частица на i-м шаге. Тогда, если положение частицы в начальный момент времени было \mathbf{r}_0 , то через N шагов частица будет

находиться в точке

$$\vec{\mathbf{r}} = \vec{\mathbf{r}}_0 + \sum_{i=1}^{N} \vec{l}_i \tag{1}$$

Квадрат смещения частицы за N шагов равен

$$\Delta \mathbf{r}_{N}^{2} = (\vec{\mathbf{r}} - \vec{\mathbf{r}}_{0})^{2} = (\sum_{i=1}^{N} \vec{l}_{i})^{2} = \sum_{i=1}^{N} l^{2} + \sum_{i,k=1;i\neq k} (\vec{l}_{i} \cdot \vec{l}_{k}).$$
 (2)

Для первого слагаемого получаем $\sum_{i=1}^{N}\ l^2 = N l^2$. Далее, поскольку векторы \vec{l}_i

ориентированы в пространстве случайным образом, то второе слагаемое в (2) в среднем равно нулю: $<(\vec{l}_i\cdot\vec{l}_j)>=|\vec{l}_i||\vec{l}_j|<\cos\theta_{ij}>=0.$

Отсюда мы получаем для среднего квадрата смещения формулу

$$\Delta \mathbf{r}_N^2 = Nl^2. \tag{3}$$

Вводя коэффициент диффузии $D=rac{l^2}{6 au}$, приходим к выражению

$$\Delta \mathbf{r}^2 = 6Dt,\tag{4}$$

где мы ввели время $t = \tau N$ и опустили индекс N у вектора смещения $\Delta \mathbf{r}$. Для одномерного движения по координате x эта формула принимает вид

$$\Delta x^2 = 2Dt. \tag{4a}$$

Соотношения (4) и (4а) представляют формулу Эйнштейна для среднего квадрата смещения броуновской частицы.

Если мы имеем дело с ансамблем частиц с концентрацией n, то их поведение описывается двумя уравнениями Фика. Первое уравнение Фика говорит, что плотность потока частиц пропорциональна коэффициенту диффузии и градиенту концентрации

$$\mathbf{j} = -D \operatorname{grad} n = -D(\frac{\partial n}{\partial x}\mathbf{i} + \frac{\partial n}{\partial y}\mathbf{j} + \frac{\partial n}{\partial z}\mathbf{k}), \tag{5}$$

Если концентрация изменяется только по одному направлению, то

$$j = -D\frac{dn}{dx}. (5a)$$

Второй закон Фика описывает изменение во времени концентрации диффундирующих частиц

$$\frac{\partial n}{\partial t} = -\operatorname{div}(\mathbf{j}) = \operatorname{div}(D \operatorname{grad} n) = D\Delta n = D(\frac{\partial^2 n}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 n}{\partial y^2} + \frac{\partial^2 n}{\partial z^2}),$$

$$\frac{\partial n}{\partial t} = -D\frac{\partial^2 n}{\partial x^2}.$$
(6)

Связь между коэффициентом диффузии и подвижностью В

Пусть частица находится в некотором потенциале внешних сил U(x)

На частицу действует сила

$$F = -\frac{dU(x)}{dx}. (7)$$

Под действием силы частицы двигаются со скоростью

$$u = BF. (8)$$

Соответствующая плотность потока частиц

$$j_f = un = nBF = -nB\frac{dU(x)}{dx}.$$
 (9)

Поле концентрации частиц, находящихся во внешнем потенциале, дается распределением Больцмана

$$n(x) = n_0 \exp(-U(x)/k_B T).$$
 (10)

Это – неоднородное распределение, с ним связан поток частиц

$$j_{d} = -D\frac{dn}{dx} = -D\frac{d}{dx} [n_{0} \exp(-U(x)/k_{B}T)] =$$

$$Dn_{0} \exp(-U(x)/k_{B}T) \frac{d}{dx} \frac{U(x)}{k_{B}T} = \frac{Dn_{0}}{k_{B}T} \exp(-U(x)/k_{B}T) \frac{d}{dx} U(x).$$
(11)

Примем, что достигнуто равновесное состояние. Тогда

$$j_f = -j_d \,, \tag{12}$$

ИЛИ

$$nB\frac{dU(x)}{dx} = \frac{D}{k_B T} n_0 \exp(-U(x)/k_B T) \frac{dU(x)}{dx} = \frac{D}{k_B T} n \frac{dU(x)}{dx}$$

Отсюда получаем соотношение Эйнштейна

$$B = \frac{D}{k_B T}. (13)$$

Для сферических частиц (закон Стокса)

$$B = \frac{1}{6\pi\eta r}. (14)$$

Отсюда (соотношение Стокса-Эйнштейна)

$$D = \frac{k_B T}{6\pi \eta r}.$$
 (15)

Важно: D от массы частиц не зависит.

Седиментационно-диффузионное равновесие

Если частицы находятся в поле сил гравитации то на них действует сила

$$F = \frac{4}{3}\pi r^{3}(\rho_{p} - \rho_{l})g. \tag{16}$$

Скорость оседания при этом равна

$$u_s = \frac{F}{6\pi\eta r} = \frac{2r^2(\rho_p - \rho_l)g}{9\eta}.$$
 (17)

В случае мелких частиц седиментация может быть скомпенсирована броуновской диффузией. Тогда распределение частиц в поле сил гравитации следует распределению Больцмана (барометрическая формула)

$$n(x) = n_0 \exp[-\frac{4}{3}\pi r^3(\rho_p - \rho_l)gx/k_B T].$$
 (18)

Из этой формулы можно найти высоту, на которой концентрация частиц изменяется в e раз.

$$\frac{4}{3}\pi r^{3}(\rho_{p}-\rho_{l})gH_{e}/k_{B}T=1, \quad H_{e}=\frac{3k_{B}T}{4\pi r^{3}g(\rho_{p}-\rho_{l})}.$$
 (19)

Формула (18) была проверена **Перреном**, который нашел постоянную Больцмана k_B , а затем и число Авогадро $N_{\rm A}$ по газовой постоянной $k_B N_A = R$.

Для частиц золота (плотность 7.1 г/см³) размером 1 нм в воде $H_e \approx$ 3 м. Для частиц кремния (2.3. г/см³) размером 0.5 мкм $H_e \approx$ 0,1 мм.

Методы дисперсионного анализа

Важную характеристику представляет распределение частиц по размерам. Плотность функции распределения f(r) характеризует долю частиц ΔN , размер которых лежит в интервале от r до $r+\Delta r$. Функция распределения определяет все характеристики дисперсий. Например, средний размер частиц дается выражением

$$\overline{r} = \int_{0}^{\infty} rf(r)dr, \qquad (20)$$

 $ar{r}=\int\limits_0^\infty r\!f(r)dr,$ Условие нормировки плотности распределения $\int\limits_0^\infty f(r)dr=1.$

Помимо плотности распределения вводят и функцию распределения Q(R) через соотношение:

$$Q(r) = \int_{0}^{r} f(r)dr. \tag{21}$$

Q(r) – доля частиц с размером меньше r. $Q(r)\Big|_{r\to\infty}\to 1.$

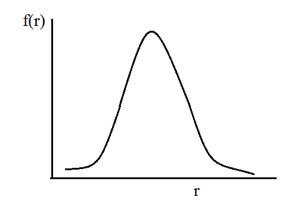
$$f(r) = \frac{dQ(r)}{dr}.$$

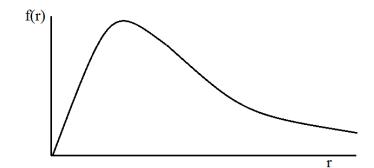
Наиболее распространенные распределения: нормальное

$$f(r) = \frac{1}{\sqrt{2\pi}\Delta} \exp(-\frac{(r-\overline{r})^2}{2\Delta^2}),$$

логарифмически нормальное

$$f(r) = \frac{1}{r\sqrt{2\pi}\ln\Delta} \exp(-\frac{(\ln r - \ln \bar{r})^2}{2\ln^2\Delta}).$$



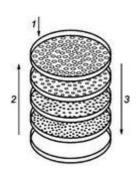


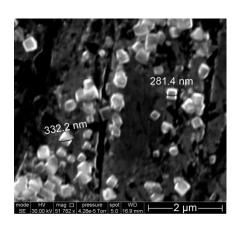
Экспериментальные методы

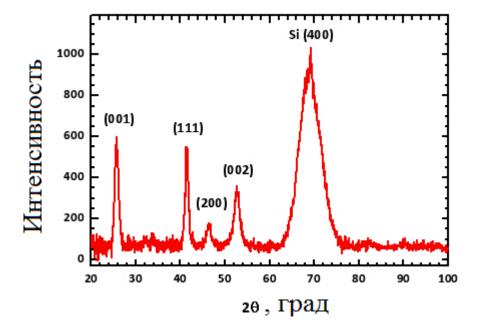
1. Ситовой метод. Меш – число отверстий на квадратный дюйм в сите.

Ситовой метод применим для частиц размером более 30 мкм.

- 2. Электронная (сканирующая и просвечивающая) и оптическая микроскопия.
- 3. Рентгеноструктурный анализ. $2r_p pprox \frac{\lambda}{\Delta_{\theta}}$ (формула Шерера, Δ_{θ} ширина рефлекса в рад)

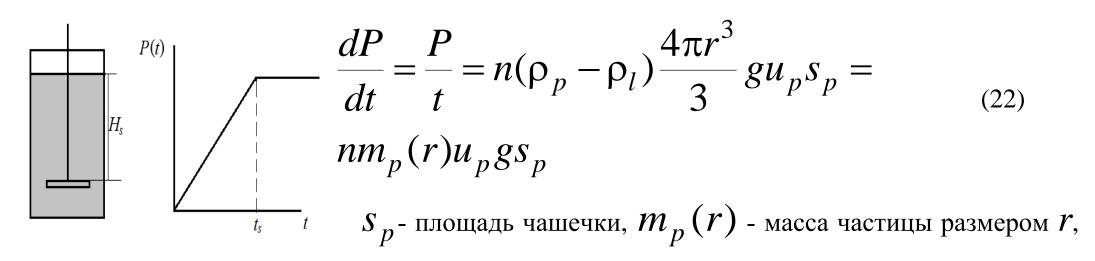






Седиментационный анализ

Важно: Применим для частиц, размер которых достаточно большой и броуновская диффузия не сказывается на седиментации частиц. Нарастание веса осадка



$$u_p$$
- скорость ее седиментации $u_p = \frac{1}{6\pi\eta r} F_p = \frac{1}{6\pi\eta r} m_p g = \frac{2r^2}{9\eta} (\rho_p - \rho_l) g$,

Постоянное нарастание скорости имеет место до момента времени

(23)

$$t_{s} = \frac{H_{s}}{u_{p}} = \frac{9\eta H_{s}}{2r^{2}(\rho_{p} - \rho_{l})g}, \quad r(t_{s}) = \sqrt{\frac{9\eta H_{s}}{2t_{s}(\rho_{p} - \rho_{l})g}}.$$
 (24)

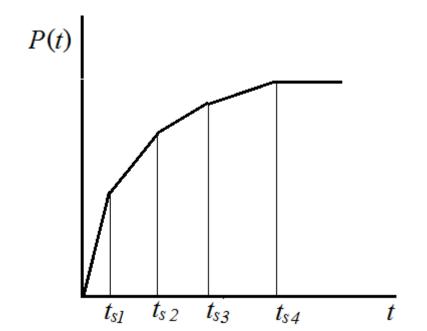
Этому времени отвечает полное оседание частиц размером $r(t_{_S})$.

Отсюда вес осадка на чашечке
$$P_{\text{max}} = n(\rho_p - \rho_l) \frac{4\pi r^3}{3} g s_p H_s.$$
 (25)

В любой другой момент времени доля осадка составляет величину $\dfrac{P(t)}{P_{\max}} = \dfrac{t}{t_s}$. (26)

При $t > t_{s}$ осадок не накапливается и на кривой появляется излом.

Пусть имеются несколько фракций, тогда, очевидно, имеем ломанную линию.



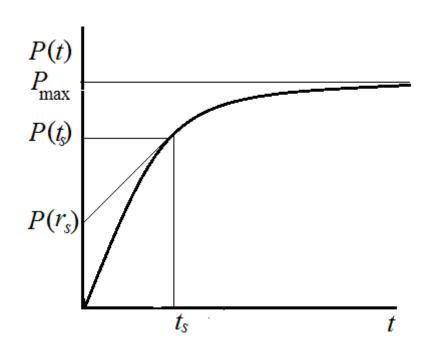
Точки излома позволяют определить размер частиц,

которые заканчивают седиментацию при $t=t_{{\scriptscriptstyle S}i}$

$$r(t_{si}) = \sqrt{\frac{9\eta H_s}{2t_{si}(\rho_p - \rho_l)g}}.$$
 (27)

Важно: до времени t_{s1} оседают все фракции и идет линейное нарастание веса, затем, после t_{s1} , также линейно нарастает вес за счет оседания более мелких фракций. То есть, если фракции не осели полностью, то их *седиментация обеспечивает линейное нарастание веса*. Если изломы появляются, тогда какая-либо фракция полностью осела.

Пусть теперь имеется распределение частиц по размерам, характеризуемое плотностью



$$\int_{0}^{\infty} f(r)dr = 1.$$
 Тогда (см. рис.) можно считать, что вес

вероятности f(r), нормированной на единицу

в момент времени t_s складывается из двух частей. Первая — это вес полностью осевших фракций $P(r_s)$, вторая — вес оседающей фракции, который нарастал линейно со временем, как было показано выше. Он

равен $t \frac{dP}{dt} \bigg|_{t=t_S}$. Вес полностью осевших фракций

$$P(r_s) = s_p n H_s \int_{r_s}^{\infty} m_p(r) gf(r) dr = s_p n g H_s \int_{r_s}^{\infty} \frac{4\pi r^3}{3} (\rho_p - \rho_l) f(r) dr$$
(28)

Если мы введем интегральную функцию распределения для массы частиц

$$m_{p}(r)f(r) = \frac{dQ_{m}}{dr}, \ Q_{m}(r) = \int_{0}^{r} m_{p}(r)f(r), \ \int_{0}^{\infty} m_{p}(r)f(r) = Q_{m}(\infty) = M_{p}, (29)$$
To
$$P(r_{s}) = s_{p}ngH_{s}(M_{p} - Q_{m}(r_{s})), \tag{30}$$

поскольку $M_p - Q_m(r_s)$ - «масса», приходящаяся на осевшую фракцию.

Заметим, что
$$s_p ngH_s M_p = P_{\text{max}}.$$
 (31)

Это позволяет написать соотношение

$$P(t) - t\frac{dP}{dt} = P(r_s) = P_{\text{max}} - s_p ngH_s Q_m(r_s) = P_{\text{max}} - \frac{P_{\text{max}}}{M_p} Q_m(r_s). \quad (32)$$

То есть
$$Q_m(r_s) = \frac{M_p}{P_{\max}} \{ P_{\max} - [P(t) - t \frac{dP}{dt}] \}$$
. Отсюда ясна схема определения

функции распределения по массам (рисунок). Мы по графику определяем $Q_m(r_s)$, а затем находим плотность распределения массы $m_p(r)f(r)=rac{dQ_m}{dr}$ (графически), а затем и