УЛК 541.532.7

ФИЗИЧЕСКАЯ ХИМИЯ

## Г. А. МАРТЫНОВ, В. М. МУЛЛЕР

## УРАВНЕНИЯ КИНЕТИКИ КОАГУЛЯЦИП С УЧЕТОМ РАСПАДА ОБРАЗУЮЩИХСЯ АГРЕГАТОВ

(Представлено академиком П. А. Ребиндером 10 IV 1972)

1. Нами было качественно установлено (1), что процессы распада агрегатов играют очень важную роль в механизме агрегативной устойчивости. В настоящей статье мы попытаемся дать количественный анализ проблемы устойчивости с учетом распадов. Для этого рассмотрим пространственно однородную дисперсную систему, содержащую  $n_k$  агрегатов сорта k в единице объема (индекс 1, 2,  $\infty$  указывает на число «элементарных» частиц в агрегате). Если предположить, что все агрегаты движутся хаотически и что  $n_k$  не очень велики, то число слипаний агрегатов сорта i и j в один агрегат сорта i+j можно записать в виде  $a_{ij}n_in_j$ , а число распадов агрегата i+j на «осколки» i и j-в виде  $b_{ij}n_{i+j}$  (здесь  $a_{ij}$  и  $b_{ij}$ — коэффициенты агрегации и распада, симметричные относительно перестановки индексов i и j).

Соответственно элементарный поток (в пространстве размеров агрегатов) из состояний i и j в состояние i+j будет равен (1)

$$\psi_{ij} = a_{ii}n_in_i - b_{ii}n_{i+j}. \tag{1}$$

Зная фі, можно записать уравнения баланса числа агрегатов в виде

$$\dot{n}_k(t) = \Psi_{\rightarrow k}(t) - \Psi_{k\rightarrow}(t), \quad k = 1, 2, \dots, \infty, \tag{2}$$

где  $\dot{n}_{\scriptscriptstyle k} = dn_{\scriptscriptstyle k} \, / \, dt, \, t$  — время и

$$\Psi_{\to k} = \frac{1}{2} \sum_{i=1}^{k-1} \psi_{i, k-i}(t)$$
 (3)

— полный поток в состояние k из всех возможных состояний с i < k, а

$$\Psi_{k\to} = \sum_{i=1}^{\infty} \psi_{k,i}(t) \tag{4}$$

— полный поток из состояния k во все высшие состояния с  $i \geq k$ .

Уравнения (2) построены таким образом, что полное число «элементарных» частиц в единице объема постоянию, т. е.

$$n_0(t) = \sum_{k=1}^{\infty} k n_k(t) = \text{const.}$$
 (5)

Суммируя (2) по всем k, получим

$$\dot{n}(t) = -\frac{1}{2} \sum_{i,j=1}^{\infty} \psi_{ij}(t),$$
(6)

где  $n(t) = \sum_{k=1}^{\infty} n_k(t)$  — полное число агрегатов в единице объема.

Предположение об автономности агрегатов, позволяющее записать вероятность их распада в виде  $b_{ij}n_{i+j}$ , и предположение о хаотичности движения агрегатов как целого, благодаря которому вероятность их столкновения равна  $a_{ij}n_{i}n_{j}$ , справедливы для ансамбля частиц любой формы и структуры. Поэтому с помощью (1)-(6) можно описывать процессы образования новой фазы как в молекулярно-дисперсных (газы, растворы), так и в коллондно-дисперсных (золи, эмульсии, суспензии) системах \*. В частности, при  $a_{ij}n_{i}n_{j}\gg b_{ij}n_{i+j}$  уравнения (2) переходят в уравнения кинетики коагуляции Смолуховского (2), а в случае  $\psi_{i,j-i}=0$  при  $2\leqslant i\leqslant j-2$  и  $\psi_{i,j-i}\neq 0$  при i=1,j-1-8 уравнения кинетики конденсации Френкеля (i) — Зельдовича (i).

Естественным обобщением (2) на случай пространственно-неоднородных систем, находящихся в гравитационном поле, является (5)

$$\dot{n}_{k}(z,t) = \frac{\partial}{\partial z} D_{k} \left\{ \frac{\partial n_{k}(z,t)}{\partial z} + \frac{kv_{1}(\rho - \rho_{l})g}{\theta} n_{k}(z,t) \right\} + \Psi_{\rightarrow k}(z,t) - \Psi_{k\rightarrow}(z,t),$$
(7)

где ось z совпадает с направлением гравитационного поля,  $D_k$  — коэффициент диффузии агрегата сорта k,  $v_1$  — объем одиночной частицы,  $\rho - \rho_l$  — разность плотностей диспергированного вещества и дисперсионной среды, g — ускорение силы тяжести.

2. Уравнения (1)-(4) могут иметь равновесные решения  $n_k(t) = v_k =$  = const, устойчивые по отношению к любым флуктуациям, которым соответствует минимум свободной энергии F системы. Для доказательства этого утверждения определим химический потенциал агрегата как целого в виде  $\binom{6}{}$ 

$$\mu_k = \frac{1}{V} \left( \frac{\partial F}{\partial n_k} \right)_{n_k \to n} \theta_{k,V} = \mu_k^{(0)} + \theta \ln \frac{n_k}{N_0}, \tag{8}$$

где  $\mu_{k}^{(0)}$ — составляющая  $\mu_{k}$ , описывающая внутренние степени свободы агрегата и его взаимодействие с другими агрегатами,  $\theta=kT$ — температура, V— объем системы и  $N_{0}=n_{0}+N_{p}$ — полное число «частиц» в единице объема, включая и число молекул дисперсионной среды  $N_{p}$  (обычно  $N_{p}\gg n_{0}$  и  $N_{0}\simeq N_{p}=$  const). Второе слагаемое в (8) определяет энтропию смешения.

Из (5) и (8) следует, что в состоянии равновесия, когда  $n_{\scriptscriptstyle k}=v_{\scriptscriptstyle k}(\theta,\,n_{\scriptscriptstyle 0})$  и  $F=\widetilde{F}(\theta,\,n_{\scriptscriptstyle 0})$  \*\*

$$\mu_{k} = \widetilde{\mu}_{k} = \frac{1}{V} \left( \frac{\partial F}{\partial v_{k}} \right)_{v_{i \to k}, \theta, V} = \frac{1}{V} \left( \frac{\partial \widetilde{F}}{\partial n_{0}} \right)_{\theta, V} \left( \frac{\partial n_{0}}{\partial v_{k}} \right)_{v_{i \to k}} = k \mu^{(v)}, \tag{9}$$

где химический потенциал «пара»  $\mu^{(v)}=\mu_1=(\partial F/\partial n_0)_{\theta,\ V}.$  Отсюда

$$\tilde{\mu}_i + \tilde{\mu}_{k-i} = \tilde{\mu}_k. \tag{10}$$

Найдем производную

$$\left(\frac{dF}{dt}\right)_{\theta, V, n_0} = \sum_{i=1}^{\infty} \frac{1}{V} \left(\frac{\partial F}{\partial n_i}\right)_{\theta, V} \dot{n}_i(t) = \sum_{i=1}^{\infty} \mu_i \dot{n}_i(t), \tag{11}$$

где  $\dot{n}_i$  определены (2).

Поскольку 
$$\sum_{i=1}^{\infty} \mu_i \sum_{j=1}^{i-1} \psi_{j,\ i-j} = \sum_{i,\ j=1}^{\infty} \mu_{i+j} \psi_{ij}$$
, то

$$\left(\frac{dF}{dt}\right)_{\theta, V, n_0} = -\frac{1}{2} \sum_{i, j=1}^{\infty} b_{ij} n_{i+j} \left(\mu_i + \mu_j - \mu_{i+j}\right) \left(\frac{a_{ij}}{b_{ij}} \frac{n_i n_j}{n_{i+j}} - 1\right). \tag{12}$$

\*\* В неравновесных системах  $\theta$  и  $n_0$  не определяют однозначно  $n_k$  и F.

<sup>\*</sup> В зависимости от типа системы меняется только вид коэффициентов  $a_{ij}$  и  $b_{ij}$  и способ их расчета, но не сами уравнения (1)—(6).

Согласно принципу детального равновесия, в состоянии термодинамического равновесия все потоки  $\psi_{ij} = 0$ . С учетом (8), (10) и (1) это дает

$$K_{ij} = \frac{\tilde{a}_{ij}}{\tilde{b}_{ij}} = \frac{\tilde{v}_{i+j}}{\tilde{v}_i \tilde{v}_j} = \frac{1}{N_0} \exp\left[\frac{1}{\theta} \left(\widetilde{\mu}_i^{(0)} + \widetilde{\mu}_j^{(0)} - \widetilde{\mu}_{i+j}^{(0)}\right)\right], \tag{13}$$

где  $K_{ij}$  — константы равновесия реакций (i)+(j)  $\rightleftharpoons$  (i+j),  $a_{ij}$  и  $b_{ij}$  — равновесные значения  $a_{ij}$  и  $b_{ij}$ . Поскольку  $a_{ij}$  и  $b_{ij}$  — функции только макросконических переменных  $\theta$ ,  $n_0$  и т. д., которые в рассматриваемых процессах поддерживаются постоянными, то  $\tilde{a}_{ij}=a_{ij}$ ,  $\tilde{b}_{ij}=b_{ij}$ . Подставляя (13) в (12)

и замечая, что  $n_i$  /  $\mathbf{v}_i = \exp[ \ rac{1}{ heta} \ (\mathbf{\mu}_i - \widetilde{\mathbf{\mu}}_i) \ ]$ , получим

$$\left(\frac{dF}{dt}\right)_{0, V, n_{0}} = -\frac{1}{2} \sum_{i, j=1}^{\infty} b_{ij} n_{i+j} \left(\mu_{i} + \mu_{j} - \mu_{i+j}\right) \times \left\{ \exp\left[\frac{1}{\theta} \left(\mu_{i} + \mu_{j} - \mu_{i+j}\right)\right] - 1 \right\} \leqslant 0.$$
(14)

Таким образом, при любом отклонении  $\mu_i$  от  $\tilde{\mu}_i$  (или, что то же,  $n_i$  от  $v_i$ ) значение F возрастает. Если затем систему предоставить самой себе, то F начнет самопроизвольно уменьшаться и в конце концов достигнет минимума, при котором dF/dt=0.

3. Полагая в  $K_{ij}$  индекс i=1, получим в результате последовательного применения формул (13) известное выражение Френкеля (3)

$$\mathbf{v}_{k} = N_{0} \left( \frac{\mathbf{v}_{1}}{N_{0}} \right)^{k} \exp \left\{ -\frac{1}{\theta} \left( \mathbf{\mu}_{k}^{(0)} - k \widetilde{\mathbf{\mu}}_{1}^{(0)} \right) \right\} = N_{0} \exp \left\{ -\frac{1}{\theta} \left( \mathbf{\mu}_{k}^{(0)} - \widetilde{\mathbf{\mu}}_{1} \right) \right\}.$$
 (15)

Входящие сюда величины  $\tilde{\mu}_k^{(0)}$  и  $v_k$  могут быть рассчитаны с помощью статистических формул Хилла (7), справедливость которых в данном случае обусловлена следующим.

В теории растворов Мак-Миллана — Майера (<sup>7</sup>) показано, что поведение растворенного вещества может описываться обычной статистической суммой, в которой, однако, истинная энергия взаимодействия между молекулами растворенного вещества заменена некоторой эффективной энергией взаимодействия, учитывающей наличие растворителя (так называемый потенциал средней силы). Указанное соответствие может быть распространено и на золи (<sup>6</sup>), так как в статистике Гиббса совершенно несущественна природа «элементарных» частиц — это могут быть и атомы, и молекулы, и ассоциаты молекул.

Хотя по известной энергии взаимодействия двух частиц  $u_{ij}(r_{ij})$  с помощью формул Хилла можно в принципе найти все  $v_k$ , практически удается довести вычисления до конца только для k=2. Для больших номеров kможно воспользоваться «сверхмакроскопическим» подходом, опять-таки основанном на теории Мак-Миллана — Майера (точнее, на некотором ее обобщении). Если рассматривать отдельные частицы как своего рода «сверхмолекулы», то крупные агрегаты надо трактовать как «сверхкапли», образованные такими «сверхмолекулами». По апалогии с обычными каплями, для них можно ввести понятие избыточного поверхностного натяжения  $\sigma$  и избыточной поверхностной энергии  $w \simeq \sigma$  (не смешивать с соответствующими понятиями, характеризующими границу раздела диспергированное вещество — дисперсионная среда!). Если обозначить через и энергию парного взаимодействия частиц в агрегате, z и z' – число ближайших соседей для частиц, находящихся соответственно внутри и на поверхности агрегата, и через l — число частиц, приходящихся на единицу поверхности агрегата, то, согласно (3),  $\sigma \simeq w \simeq 1/2 u \, (z-z') l$ . Оценка величины  $\sigma$  по этой формуле показывает, что для золей  $\sigma \leq 0.01 - 1.0$  эрг/см<sup>2</sup>, что мпого меньше поверхпостного натяжения обычных жидкостей и кристаллов. Малостью о и объясняется рыхлость осадков, получающихся после коагуляции золей.

Благодаря наличию поверхностного натяжения в среднем все крупные агрегаты должны иметь сферическую форму \*. Поэтому для них можно положить  $\tilde{\mu}_{k}^{(0)} = k\tilde{\mu}^{(l)} + \alpha k^{2/3}$ , где  $\alpha = 4\pi\sigma (3v_1/4\pi)^{2/3}$ . Подстановка этого выражения в (15) дает

$$v_k = N_0 \exp\left\{-\frac{1}{\theta} \left(\Delta \mu + \alpha k^2 \right)\right\},\tag{16}$$

где  $\Delta \mu = \tilde{\mu}^{(i)} - \mu^{(v)}$  — разность химических потенциалов частиц в агрегате и в растворе. Так как  $\nu_k$  должны удовлетворять условию сохранения числа частиц (5), то из (16) следует, что уравнения (2) имеют равновесные решения только при  $\Delta \mu > 0$ ; при  $\Delta \mu < 0$  золь всегда неустойчив. Очевидно, что условие

 $\tilde{\mathbf{g}}^{(l)}(\theta, n_0) = \tilde{\mathbf{g}}^{(v)}(\theta, n_0) \tag{17}$ 

определяет собой кривую  $n_0 = n_0(\theta)$  фазового перехода первого рода, по одну сторону которой золь может находиться в термодинамически равновесном (по отношению к процессам агрегирования) состоянии, а по другую — он всегда неравновесен.

4. Только при  $\mu^{(l)} > \mu^{(e)}$  минимуму свободной энергии F соответствует однофазное состояние; при  $\mu^{(l)} < \mu^{(v)}$  равновесным является двухфазное состояние, при котором часть агрегатов выпадает в осадок, образуя коагулят («конденсированная фаза»), а остальные частицы по-прежнему образуют золь («газообразная фаза»). Так как двухфазное состояние является пространственно неоднородным, то с помощью уравнений (2) нельзя проследить за всеми этапами перехода из пересыщенного состояния в состояние термодинамического равновесия; эти уравнения описывают только начальную стадию эволюции системы, в течение которой она продолжает оставаться однородной. Последним и объясняется, что при  $\mu^{(l)} < \mu^{(v)}$  уравнения (2) не пмеют равновесных решений \*\*.

Напротив, уравнения (7), которые учитывают, что под действием силы тяжести «избыток» диспергированного вещества удаляется из системы, позволяют проследить за всеми стадиями эволюции золя, вплоть до установления в нем термодинамического равновесия, при котором

$$\mathbf{v}_{k}(z) = \mathbf{v}_{k} \exp\left\{-\frac{k \mathbf{v}_{1} (\rho - \rho_{l}) g}{\theta} z\right\},\tag{18}$$

где  $v_k$  — равновесные концентрации «насыщенного» золя на границе z=0 его с коагулятом (т. е. с «конденсированной» фазой). Легко показать, что (18) являются решением (7) при  $n_k=0$  и что это решение не нарушает принципа детального равновесия (т. е. условия  $\psi_{ij}(z)=0$ ).

Авторы выражают признательность чл.-корр. АН СССР Б. В. Дерягину за ценные советы, сделанные при обсуждении статьи.

Институт физической химии Академии наук СССР Москва Поступило 6 V 1972

## ЦИТИРОВАННАЯ ЛИТЕРАТУРА

<sup>1</sup> Г. А. Мартынов, В. М. Муллер, ДАН, **207**, № 2 (1972). <sup>2</sup> Г. Р. Кройт, Наука о коллоидах, ИЛ, 1955. <sup>3</sup> Я. И. Френкель, Кинетическая теория жидкости, Изд. АН СССР, 1945. <sup>4</sup> Я. Б. Зельдович, ЖЭТФ, 12, 525 (1942). <sup>5</sup> Г. А. Мартынов, А. М. Муллер, Сборн. Поверхностные силы в тонких илисперсных системах, «Наука», 1972. <sup>6</sup> А. И. Русанов, Е. Д. Щукин, П. А. Ребиндер, Колл. журн., **30**, 573 (1968). <sup>7</sup> Т. Хилл, Статистическая механика, ИЛ, 1960.

<sup>\*</sup> Форма каждого конкретного агрегата в результате флуктуаций может очень сильно отличаться от сферы, что обусловлено малостью поверхностного натяжения. 
\*\* При  $\mu^{(t)} < \mu^{(v)}$  производная  $(dF/dt)_{\theta, n_0, v}$  но-прежнему отрицательна, но процесс достижения равновесия, при котором  $(dF/dt)_{\theta, n_0, v} = 0$ , с помощью (2) проследить невозможно.