

А. М. ФАЙНЗИЛЬБЕР

ОБ ОДНОЙ ПРОБЛЕМЕ ХИМИЧЕСКОЙ ДИНАМИКИ

(Представлено академиком Л. Д. Ландау 8 VII 1948)

1. Настоящая работа посвящена одной из проблем химической динамики — проблеме моделирования движения коллоидных растворов.

При рассмотрении макроскопического движения коллоидных растворов существенное значение приобретает влияние концентрации раствора на его вязкость. Уравнение движения вязкой жидкой среды, как известно, имеет вид ⁽¹⁾

$$u \frac{\partial u}{\partial x} + v \frac{\partial u}{\partial y} = \frac{\partial}{\partial y} \left(\nu \frac{\partial u}{\partial y} \right). \quad (1)$$

Здесь u и v — компоненты скорости потока, удовлетворяющие также условию несжимаемости

$$\frac{\partial u}{\partial x} + \frac{\partial v}{\partial y} = 0, \quad (2)$$

ν — коэффициент вязкости, являющийся функцией концентрации раствора c .

Для того чтобы получить зависимость концентрации от распределения скоростей, воспользуемся граничными условиями задачи.

На обтекаемой поверхности

$$u = 0, \quad c = c_0. \quad (3)$$

Вдали от поверхности обтекаемого профиля (где трение отсутствует)

$$u = \bar{u}, \quad c = \bar{c}, \quad (4)$$

где \bar{c} — значение концентрации вдали от обтекаемой поверхности.

Рассматривая случай нерастворимой поверхности, далее имеем

$$\left. \frac{\partial c}{\partial y} \right|_{y=0} = 0. \quad (5)$$

В силу (3), (4) и (5) разложение c по u имеет вид

$$c = c_0 + \frac{(\bar{c} - c_0) u^2}{\bar{u}^2}. \quad (6)$$

Зависимость вязкости от концентрации выражается у коллоидных растворов формулой вида ⁽²⁾

$$\nu = (\alpha + \beta c)^n, \quad (7)$$

где α , β и n — некоторые константы, причем константы α и β зависят от вида раствора, что же касается константы n , то Эйнштейн получил для нее теоретически ⁽²⁾ универсальное значение $n=1$. В настоящей работе мы, чтобы не ограничивать общности рассуждения, будем решать задачу для любого значения n .

В силу (6) и (7) уравнение (1) может быть записано

$$u \frac{\partial u}{\partial x} + v \frac{\partial u}{\partial y} = \frac{\partial}{\partial y} \left[(A + Bu^2)^n \frac{\partial u}{\partial y} \right], \quad (8)$$

где A и B — новые константы, выражающиеся через старые константы α и β при помощи формул

$$A = \alpha + c_0 \beta, \quad B = \frac{\bar{c} - c_0}{u^2} \beta.$$

Уравнению несжимаемости (2) можно удовлетворить, введя функцию тока $\psi(x, y)$ по формулам

$$u = \frac{\partial \psi}{\partial y}, \quad v = -\frac{\partial \psi}{\partial x}. \quad (8a)$$

2. Приведение теории движения коллоидных растворов к уравнению вида теплопроводности. Перейдем в уравнении (8) от независимых переменных x и y к новым независимым переменным

$$x_1 = \frac{x}{\sqrt{B}}, \quad \psi$$

и введем также новую зависимую переменную

$$z = (A + Bu^2)^{n+1}. \quad (9)$$

В силу формул перехода от старых переменных к новым имеем

$$u \frac{\partial u}{\partial x} + v \frac{\partial u}{\partial y} = u \frac{\partial u}{\partial x} + u \frac{\partial u}{\partial \psi} \frac{\partial \psi}{\partial x} + v \frac{\partial u}{\partial \psi} \frac{\partial \psi}{\partial y},$$

и, в силу (8a) и (9), окончательно получаем

$$u \frac{\partial u}{\partial x} + v \frac{\partial u}{\partial y} = \frac{1}{2B\sqrt{B}} \frac{1}{n+1} z^{-\frac{n}{n+1}} \frac{\partial z}{\partial x_1}.$$

Аналогично находим для правой части

$$(A + Bu^2)^n \frac{\partial u}{\partial y} = z^{\frac{n}{n+1}} u \frac{\partial u}{\partial \psi} = \frac{1}{2B(n+1)} \frac{\partial z}{\partial \psi},$$

и, в силу (9), получаем для правой части выражение

$$\frac{1}{n+1} \frac{1}{2B} u \frac{\partial^2 z}{\partial \psi^2}.$$

Уравнение (8), следовательно, записывается

$$z^{-\frac{n}{n+1}} \frac{\partial z}{\partial x_1} = \sqrt{B} u \frac{\partial^2 z}{\partial \psi^2}.$$

Полагая в (9) $u = 0$ и обозначая значение z на поверхности через z_0 , находим

$$z_0 = A^{n+1}. \quad (9')$$

Сопоставление (9) и (9') дает выражение u через z по формуле

$$u = \frac{1}{V B} \sqrt{z^k - z_0^k}. \quad (9'')$$

Здесь $k = \frac{1}{n+1}$.

Заметим, что, по Эйнштейну, $n = 1$, и, следовательно, $k = 1/2$. В силу (9'') уравнение (8') принимает вид

$$\frac{\partial z}{\partial x_1} = z^{1-k} \sqrt{z^k - z_0^k} \frac{\partial^2 z}{\partial \psi^2}.$$

Вводя далее

$$z_1 = z/z_0$$

и переходя также к переменной

$$X = z_0^{1-\frac{k}{2}} x_1,$$

окончательно получаем уравнение

$$\frac{\partial z_1}{\partial X} = z_1^{1-k} \sqrt{z_1^k - z_{10}^k} \frac{\partial^2 z_1}{\partial \psi^2}. \quad (10)$$

Граничные условия уравнения (10) суть

$$\text{при } \psi = 0 \quad z_1 = z_{10} = m^{1/k}; \quad (11)$$

$$\text{при } \psi = \infty \quad z_1 = 1, \quad (12)$$

где

$$m = \frac{A}{A + B \bar{u}^2} = \frac{1 + c_0 \beta / \alpha}{1 + \bar{c} \beta / \alpha}.$$

3. Моделирование движения коллоидных растворов. Уравнение (10) показывает, что задача движения коллоидных растворов может моделироваться задачей распространения тепла в стержне (роль времени играет переменная x , роль координаты — функция тока ψ и роль температуры — переменная z_1).

Рассмотрение системы (10)–(12) позволяет получить также и другой метод моделирования — раствором нулевой концентрации (т. е. обычной жидкостью).

Если рассматривать „внешнюю“ область (область, удаленную от обтекаемой поверхности), то для нее можно положить в уравнении (10) $z_1 \approx 1$, и уравнение сводится к обычной квадратуре уравнений теплопроводности.

Для „внутренней“ области (области, близкой к поверхности) можно указать метод решения уравнения (10), основанный на моделировании жидкостью.

Действительно, в случае раствора нулевой концентрации ($c = 0$) вязкость ν , согласно (7), является константой, т. е. $n = 0$, и, следовательно, $k = 1$, и уравнение (10) в этом случае принимает вид

$$\frac{\partial z_1}{\partial X} = \sqrt{z_1 - z_{10}} \frac{\partial^2 z_1}{\partial \psi^2}. \quad (13)$$

Граничные условия уравнения (13) суть:

$$\text{при } \psi = 0 \quad z_1 = z_{10} = m; \quad (11')$$

$$\text{при } \psi = \infty \quad z_1 = 1. \quad (12')$$

Если ввести далее новую переменную

$$X = \frac{1}{\sqrt{k}} m^{-\frac{1-k}{2k}} \sqrt{\frac{1-m}{1-m^{1/k}}} z^{1-\frac{k}{2}} x_1$$

и новую функцию

$$Z = \frac{m^{1/k} - m}{1-m} + \frac{1 - m^{1/k}}{1-m} z_1,$$

то уравнение (13) запишется

$$\frac{\partial Z}{\partial X} = \sqrt{k} m^{\frac{1-k}{2k}} \sqrt{Z - Z_0} \frac{\partial^2 Z}{\partial \psi^2}. \quad (14)$$

Граничные условия (11') и (12') примут вид

$$\text{при } \psi = 0 \quad Z = m^{1/k}; \quad (15)$$

$$\text{при } \psi = \infty \quad Z = 1. \quad (16)$$

Таким образом, граничные условия уравнений (10) и (14) совпадают.

Сравним теперь коэффициенты в уравнениях (10) и (14).

Составляя отношение этих коэффициентов

$$F(z) = \frac{\sqrt{z_1^k - z_{10}^k} \sqrt{z_{10}^{k-1}}}{z_1^{k-1} \sqrt{k} \sqrt{z_1 - z_{10}}},$$

видим, что для $z = z_0$ $F(z)$ по правилу Лопиталья равно единице. В силу непрерывности $F(z)$ для z , близких к z_0 („внутренняя“ область), имеем

$$F(z) \approx 1,$$

т. е. уравнения (10) и (14) весьма близки друг другу, и так как граничные условия их также совпадают, то оказывается возможным моделирование движения коллоидных растворов движением жидкости.

Другие методы интегрирования систем типа (10)–(12) затронуты в нашей работе (4).

Поступило
28 VI 1948

ЦИТИРОВАННАЯ ЛИТЕРАТУРА

- ¹ Л. Д. Ландау и Е. М. Лифшиц, Механика сплошных сред, 3. ² Э. Гатчек, Вязкость жидкостей, 1935. ³ А. М. Файнзильбер, ДАН, 48, № 7 (1945). ⁴ А. М. Файнзильбер, ДАН, 48, № 8 (1945). ⁵ А. М. Файнзильбер, ДАН, 51, № 7 (1946). ⁶ А. М. Файнзильбер, ДАН, 51, № 8 (1946). ⁷ А. М. Файнзильбер, ДАН, 59, № 4 (1948).