

4. Баулин Н. Н., Сунцов Г. Н., Чернявский С. Ю. Баллистическая установка для исследования горения и детонации. — В кн.: Гиперзвуковые течения при обтекании тел и в следах. М.: Изд-во МГУ, 1983.
5. Пыж В. А. Об ударных волнах в бентонитовой суспензии. — Коллоид. журн., 1985, № 5.

Поступила 20/II 1985 г.

УДК 532.135

ОПРЕДЕЛЯЮЩЕЕ УРАВНЕНИЕ РАСТВОРОВ ПОЛИМЕРОВ НА ОСНОВЕ ДИНАМИКИ НЕВЗАИМОДЕЙСТВУЮЩИХ РЕЛАКСАТОРОВ

Ю. А. Алтухов
(Барнаул)

В настоящее время в связи с различными приложениями особое внимание привлечено к изучению систем, образованных сравнительно большими молекулами (молекулярные жидкости, жидкие кристаллы, растворы полимеров и др.). Феноменологический подход оказывается в этих случаях недостаточным: нелинейные определяющие уравнения системы не устанавливаются однозначно и, что не менее важно, остается неясной связь макроскопических эффектов с внутренними характеристиками системы. При изучении этих вопросов используется также иной подход, в котором структурные единицы системы заменяются той или иной подходящей моделью.

Простейшей моделью деформируемой макромолекулы, как известно, является гантель — релаксатор с двумя центрами трения, которые связаны упругой силой. Такая модель уже позволяет описать основные особенности нелинейного поведения растворов полимеров [1, 2]. Цель настоящей работы — вывод определяющих уравнений с учетом гидродинамического взаимодействия центров трения релаксатора. Это приводит к наиболее общей форме определяющего уравнения разбавленного раствора полимера, а учет гидродинамического взаимодействия — к появлению новых эффектов уже при рассмотрении простого сдвигового течения. Например, вторая разность нормальных напряжений отлична от нуля.

1. Динамика релаксатора в потоке. Рассмотрим поведение макромолекулы, схематизируемой гантелью — двумя броуновскими частицами с координатами $\mathbf{r}'$, $\mathbf{r}''$ и скоростями $\mathbf{w}'$, $\mathbf{w}''$, которые связаны упругими силами и находятся в потоке вязкой жидкости с асимптотически заданным градиентом скорости v_{ij} .

На первую частицу с радиусом-вектором $\mathbf{r}'$ действует упругая сила

$$(1.1) \quad -2T\mu(\mathbf{r}' - \mathbf{r}'')$$

(T — температура), сила гидродинамического сопротивления

$$(1.2) \quad B_{hi}^{11}(\mathbf{v}_{ij}\mathbf{r}'_j - \mathbf{w}'_i) + B_{hi}^{12}(\mathbf{v}_{ij}\mathbf{r}''_j - \mathbf{w}''_i),$$

сила внутренней вязкости, которая по Кузу [1] имеет вид

$$(1.3) \quad \frac{1}{2} \lambda e_i e_j (\mathbf{w}''_j - \mathbf{w}'_j), \quad e_i = \frac{\mathbf{r}''_i - \mathbf{r}'_i}{|\mathbf{r}'' - \mathbf{r}'|},$$

случайная сила, выраженная через функцию распределения $W(\mathbf{r}', \mathbf{r}'', t)$,

$$(1.4) \quad -T \frac{\partial \ln W}{\partial \mathbf{r}'_i}.$$

Если в приведенных выражениях поменяем местами индексы $'$ и $''$, то получим выражения для сил, действующих на вторую частицу.

При слабом взаимном влиянии бусинок гантели матрица гидродинамического сопротивления $B_{ij}^{\alpha\beta}$ может быть записана [3] в приближении Озеена

$$B_{ij}^{11} = B_{ij}^{22} = \frac{\zeta}{1 - L^2} \delta_{ij} + \frac{3\zeta L^2}{(1 - L^2)(1 - 4L^2)} e_i e_j \simeq \zeta(1 + L^2) \delta_{ij} + 3\zeta L^2 e_i e_j,$$

$$B_{ij}^{12} = B_{ij}^{21} = -\frac{\zeta L}{1 - L^2} \delta_{ij} - \frac{\zeta L(1 + 2L^2)}{(1 - L^2)(1 - 4L^2)} e_i e_j \simeq -\zeta L \delta_{ij} - \zeta L e_i e_j,$$

где $\zeta = 6\pi R\eta_0$ — коэффициент трения бусинки радиуса R в жидкости с коэффициентом сдвиговой вязкости η_0 ;

$$L = \frac{\zeta}{8\pi\eta_0|\mathbf{r}'' - \mathbf{r}'|} = \frac{3R}{4|\mathbf{r}'' - \mathbf{r}'|} = \frac{a}{|\mathbf{r}'' - \mathbf{r}'|} \ll 1.$$

Силы (1.1)–(1.4) определяют движение гантели в потоке жидкости. Далее удобно ввести координаты и скорости

$$\begin{aligned}\rho_i^0 &= \frac{1}{\sqrt{2}}(r_i'' + r_i'), & \rho_i &= \frac{1}{\sqrt{2}}(r_i'' - r_i'), \\ \psi_i^0 &= \frac{1}{\sqrt{2}}(w_i'' + w_i'), & \psi_i &= \frac{1}{\sqrt{2}}(w_i'' - w_i').\end{aligned}$$

В новых координатах уравнения движения релаксатора (гантели) без учета сил инерции, которые в рассматриваемом случае малы, имеют вид

$$(1.5) \quad 4T\mu\rho_i - B_{ij}^{11}[\psi_j^0 - \psi_j + v_{jl}(\rho_l - \rho_l^0)] - B_{ij}^{12}[\psi_j^0 + \psi_j - v_{jl}(\rho_l + \rho_l^0)] + \lambda e_i e_j \psi_j - T \left(\frac{\partial}{\partial \rho_i^0} - \frac{\partial}{\partial \rho_i} \right) \ln W = 0;$$

$$(1.6) \quad -4T\mu\rho_i - B_{ij}^{21}[\psi_j^0 - \psi_j + v_{jl}(\rho_l - \rho_l^0)] - B_{ij}^{22}[\psi_j^0 + \psi_j - v_{jl}(\rho_l + \rho_l^0)] - \lambda e_i e_j \psi_j - T \left(\frac{\partial}{\partial \rho_i^0} + \frac{\partial}{\partial \rho_j} \right) \ln W = 0.$$

Уравнения (1.5), (1.6) описывают скорость диффузии центра масс ψ^0 и скорость диффузии бусинок гантели относительно друг друга ψ .

Для ψ_i с точностью до членов второго порядка по L из уравнений (1.5), (1.6) получаем

$$(1.7) \quad \begin{aligned}\psi_i &= v_{il}\rho_l - \frac{T}{\zeta} \nabla_i \ln W - \frac{\lambda}{\lambda + \zeta} v_{jl} e_l e_j \rho_i + \frac{T\lambda}{\zeta(\lambda + \zeta)} e_i e_j \nabla_j \ln W - \\ &- \frac{4T\mu}{\lambda + \zeta} \rho_i + \frac{TL}{\zeta} \nabla_i \ln W + \frac{2\lambda\zeta L}{(\lambda + \zeta)^2} v_{jl} e_l e_j \rho_i + AL e_i e_j \nabla_j \ln W + \\ &+ \frac{8T\mu\zeta}{(\lambda + \zeta)^2} L \rho_i + \frac{4\zeta\lambda^2}{(\lambda + \zeta)^3} L^2 v_{jl} e_l e_j \rho_i + \frac{4\zeta\lambda T}{(\lambda + \zeta)^3} L^2 e_i e_j \nabla_j \ln W + \frac{16T\mu\zeta\lambda}{(\lambda + \zeta)^3} L^2 \rho_i.\end{aligned}$$

$$\text{Здесь } \nabla_i = \frac{\partial}{\partial \rho_i}, \quad A = \frac{\zeta^2}{\zeta(\lambda + \zeta)^2} \frac{\lambda^2}{T}.$$

Теперь уравнение для функции распределения $W(\rho, t)$ [4] имеет вид

$$(1.8) \quad \frac{\partial W}{\partial t} + \frac{\partial(\psi_j W)}{\partial \rho_j} = 0.$$

В стационарном случае с точностью до членов второго порядка по градиентам скорости и первого порядка по $\gamma^{-1} = \zeta/\lambda$ решение уравнения (1.8) — функция

$$\begin{aligned}W_0(\rho) &= \left(\frac{2\pi}{\pi} \right)^{3/2} \exp(-2\mu\rho^2) \left\{ 1 + \frac{\zeta}{T} \gamma_{lm} \rho_l \rho_m + \frac{1}{8} \left(\frac{\zeta}{T} \right)^2 \gamma_{lm} \gamma_{sj} \rho_l \rho_m \rho_s \rho_j - \right. \\ &- \tau^2 \gamma_{lm} \gamma_{lm} - \left[\frac{1}{6} \rho^2 + \frac{1}{9} \frac{\zeta^2}{\gamma} (5 - 4\mu\rho^2) \right] \left(\frac{\zeta}{T} \right)^2 \gamma_{sl} \omega_{sm} \rho_l \rho_m \Big\},\end{aligned}$$

где $\tau = \zeta/(8T\mu)$; γ_{lm} , ω_{lm} — симметризованный и антисимметризованный тензоры градиентов скоростей.

Далее нам будут необходимы моменты функции распределения, например моменты второго порядка

$$\langle \rho_i \rho_k \rangle = \int_{-\infty}^{\infty} W(\rho, t) \rho_i \rho_k \{d\rho\},$$

через которые выражаются макроскопические свойства системы.

2. Определяющие уравнения. Тензор напряжений рассматриваемой суспензии броуновских частиц σ_{ik} через моменты функции распределения выражается [4] следующим образом:

$$(2.1) \quad \sigma_{ik} = -nT\delta_{ik} + n[-T\delta_{ik} + 4T\mu\langle\rho_i\rho_k\rangle + \lambda\langle e_ie_k\psi_j\rangle]$$

(n — плотность числа макромолекул).

К этому выражению должен быть добавлен тензор напряжений несущей среды

$$\sigma_{ik}^0 = -p^0\delta_{ik} + 2\eta_n\gamma_{ik},$$

где p^0 — парциальное давление растворителя; η_n — коэффициент вязкости несущего континуума.

Используя выражения для относительной скорости диффузии частиц релаксатора (1.7) и проводя необходимые преобразования, находим с точностью до членов второго порядка по a

$$(2.2) \quad \begin{aligned} \sigma_{ik} = & -nT\delta_{ik} + \frac{1}{2}n\zeta\left[\frac{1}{\tau'}\left(\langle\rho_i\rho_k\rangle - \frac{3}{4\mu}\langle e_ie_k\rangle + \right. \right. \\ & \left. + \frac{1}{\tau}\frac{3}{4\mu}\left(\langle e_ie_k\rangle - \frac{1}{3}\delta_{ik}\right) + \frac{2\lambda}{\lambda+\zeta}\langle\rho_i\rho_k e_j e_s\rangle\gamma_{js}\right] + \\ & + na\lambda\left[-\frac{1}{4\mu\tau}\left(1 + \frac{A}{T}\right)\left\langle\frac{e_ie_k}{\rho}\right\rangle + \frac{1}{\tau'}\frac{\zeta}{\lambda+\zeta}\left\langle\frac{\rho_i\rho_k}{\rho}\right\rangle + \right. \\ & \left. + \frac{2\lambda\zeta}{(\lambda+\zeta)^2}\gamma_{ml}\langle e_ie_me_i\rho_k\rangle\right] + na^2\left[\frac{4\zeta\lambda^3}{(\lambda+\zeta)^3}\gamma_{ml}\langle e_ie_k e_me_l\rangle - \right. \\ & \left. - \frac{4\zeta\lambda^2 T}{(\lambda+\zeta)^3}\left\langle\frac{e_ie_k}{\rho^2}\right\rangle + \frac{16T\mu\zeta\lambda}{(\lambda+\zeta)^3}\langle e_ie_k\rangle\right]. \end{aligned}$$

Здесь τ и $\tau' = \frac{\lambda+\zeta}{\zeta}\tau$ — характерные времена релаксационных процессов.

Чтобы найти уравнения для моментов, умножаем (1.8) на $\rho_i\rho_k$ и, интегрируя по всем переменным с учетом (1.7), получаем

$$(2.3) \quad \begin{aligned} \frac{d\langle\rho_i\rho_k\rangle}{dt} = & -\frac{1}{\tau}\frac{3}{4\mu}\left(\langle e_ie_k\rangle - \frac{1}{3}\delta_{ik}\right) - \frac{1}{\tau'}\left(\langle\rho_i\rho_k\rangle - \frac{3}{4\mu}\langle e_ie_k\rangle\right) + \\ & + v_{ij}\langle\rho_j\rho_k\rangle + v_{kj}\langle\rho_j\rho_i\rangle - \frac{2\gamma}{1+\gamma}\langle\rho_i\rho_k e_l e_m\rangle\gamma_{lm} - \\ & - \frac{a}{4\mu\tau}\left(\delta_{ik}\left\langle\frac{1}{\rho}\right\rangle - \left\langle\frac{e_ie_k}{\rho}\right\rangle\right) + \frac{a}{2\mu\tau}\left(1 - \frac{2}{(1+\gamma)^2}\right)\left\langle\frac{e_ie_k}{\rho}\right\rangle + \\ & + \frac{4a\gamma}{(1+\gamma)^2}\langle\rho_ie_ke_l e_m\rangle\gamma_{lm} + \frac{2a}{\tau(1+\gamma)^2}\left\langle\frac{\rho_i\rho_k}{\rho}\right\rangle + \frac{8a^2\gamma^2}{(1+\gamma)^3}\langle e_ie_k e_l e_m\rangle\gamma_{lm} - \\ & - \frac{a^2\gamma}{\mu\tau(1+\gamma)^3}\left\langle\frac{e_ie_k}{\rho^2}\right\rangle + \frac{4a^2}{\tau\zeta(1+\gamma)^2}\langle e_ie_k\rangle. \end{aligned}$$

Когда характерные времена движения значительно превышают времена релаксации, тензор напряжений (2.2) с учетом (2.3) принимает вид

$$(2.4) \quad \begin{aligned} \sigma_{ik} = & -nT\delta_{ik} + \frac{1}{2}n\zeta[v_{ij}\langle\rho_j\rho_k\rangle + v_{kj}\langle\rho_j\rho_i\rangle] + \\ & + an\zeta\left[-\frac{\delta_{ik}}{8\mu\tau}\left\langle\frac{1}{\rho}\right\rangle + \frac{1}{\tau'}\left\langle\frac{\rho_i\rho_k}{\rho}\right\rangle + \frac{1}{4\mu\tau}\left(\frac{1}{2} + \frac{\gamma-1}{\gamma+1}\right)\left\langle\frac{e_ie_k}{\rho}\right\rangle + \right. \\ & \left. + \frac{2\gamma}{1+\gamma}\langle\rho_ie_ke_l e_m\rangle\gamma_{lm}\right] + n\zeta a^2\left\{4\frac{\gamma^2}{(1+\gamma)^3}\gamma_{ml}\langle e_ie_k e_l e_m\rangle + \right. \\ & \left. + 4\frac{\gamma^3}{(1+\gamma)^3}\gamma_{ml}\langle e_k e_l e_m\rangle - \frac{1}{2\mu\tau}\frac{\gamma(1+\gamma^2)}{(1+\gamma)^3}\left\langle\frac{e_ie_k}{\rho^2}\right\rangle + \frac{2}{\zeta(1+\gamma)^2}\langle e_ie_k\rangle\right\}. \end{aligned}$$

Вычисляя входящие в выражение (2.4) моменты с необходимой точностью, используя указанный выше вид функции $W_0(\rho)$, находим тензор

напряжений с точностью до членов второго порядка по градиентам скорости и также второго порядка по a :

$$(2.5) \quad \sigma_{ik} = -nT\delta_{ik} + \frac{1}{2}n\zeta \left\{ \frac{1}{2\mu} \gamma_{ik} + \tau(v_{ij}\gamma_{jk} + v_{kj}\gamma_{ji}) \left[\frac{1}{2\mu} + \left(\frac{16a^2\gamma}{15(1+\gamma)} - \frac{1}{5\mu\gamma} \right) \right] \right\} + na^2\zeta \left\{ \frac{4\gamma^3}{(1+\gamma)^3} \left[\frac{2}{15}(v_{ik} + \gamma^{-1}\gamma_{ik}) + \frac{2\tau}{35}(\gamma^{-1}\delta_{ik}\gamma_{ml}\gamma_{ml} + 4\gamma^{-1}\gamma_{il}\gamma_{lk} + \delta_{ik}\gamma_{ml}\gamma_{ml} + \gamma_{km}\gamma_{mi} + \gamma_{im}\gamma_{mk} + v_{kl}\gamma_{li} + v_{il}\gamma_{lk}) \right] - \frac{1}{2\mu\tau} \frac{\gamma^3}{(1+\gamma)^3} \left[\frac{4}{3}\mu\delta_{ik} + \frac{8}{15}\mu\tau\gamma_{ik} - \frac{128}{105}\mu\tau^2\delta_{ik}\gamma_{lm}\gamma_{lm} + \frac{16}{35}\mu\tau^2\gamma_{is}\gamma_{sh} + \frac{8}{15}\mu\tau^2(\omega_{ks}\gamma_{si} + \omega_{is}\gamma_{sh}) \right] \right\}.$$

Тензор напряжений определяется, кроме симметризованного, также антисимметризованным тензором градиентов скоростей как следствие присутствия внутренних параметров — моментов.

3. Заключение. Таким образом, определяющие уравнения разбавленного раствора полимера состоят из тензора напряжений (2.1) и системы уравнений для моментов. Обратим внимание, что с учетом внутренней вязкости макромолекулы и внутримолекулярного гидродинамического взаимного влияния определяющие уравнения не представляют в случае произвольного течения замкнутую систему уравнений: моменты низших порядков выражаются через моменты более высокого порядка. Однако в зависимости от рассматриваемой задачи оказывается возможной та или иная аппроксимация, на основе которой замыкается система уравнений для моментов. В этом объективная основа существования различных определяющих уравнений для растворов полимеров.

Рассмотрим простое сдвиговое стационарное течение $v_{12} \neq 0$. В отличие от изученного случая [4] учет гидродинамического взаимодействия и внутренней вязкости приводит к качественно новому эффекту. Действительно, из соотношений (2.1), (2.5) сдвиговое напряжение и разности нормальных напряжений запишем как

$$\begin{aligned} \sigma_{11} - \sigma_{33} &= 2nT(\tau v_{12})^2 \left(1 + \frac{32}{15} \frac{a^2\mu\gamma}{(1+\gamma)^2} - \frac{2}{5} \gamma^{-1} \right) + \\ &+ \frac{na^2\zeta}{\tau} (\tau v_{12})^2 \frac{\gamma^3}{(1+\gamma)^3} \left(\frac{4}{105} + \frac{8}{35} \gamma^{-1} \right), \\ \sigma_{22} - \sigma_{33} &= \frac{na^2\zeta}{\tau} \frac{\gamma^3}{(1+\gamma)^3} (\tau v_{12})^2 \left(-\frac{41}{105} + \frac{8}{35} \gamma^{-1} \right), \\ \sigma_{12} &= \eta v_{12}, \quad \eta = \eta_n + nT\tau + 8a^2\mu T \frac{\gamma^3}{(1+\gamma)^3} \left(\frac{2}{5} + \frac{4}{15} \gamma^{-1} \right), \end{aligned}$$

откуда видно, что дополнительные члены в выражениях для напряжений в суспензии определяются параметрами внутренней вязкости γ и гидродинамического взаимодействия $a^2\mu$. Особый интерес представляет выражение для второй разности нормальных напряжений. Эта величина отлична от нуля только тогда, если и внутренняя вязкость, и анизотропия гидродинамического взаимодействия отличны от нуля. Измерение ее позволит сделать количественную оценку анизотропии гидродинамического взаимодействия. Использование более совершенной модели макромолекулы — модели субцепей, в которой макромолекула моделируется цепочкой из многих броуновских частиц [5], не изменит сделанных выводов, так как каждая из нормальных координат модели субцепей эквивалентна гантели, параметры которой зависят от номера нормальной координаты.

Таким образом, можно полагать, что представленная здесь форма определяющих уравнений — наиболее общий вид определяющих уравне-

ний для разбавленных растворов полимеров. Для концентрированных растворов полимеров имеется еще один важный фактор, который необходимо учитывать при формулировке определяющих уравнений: взаимодействие макромолекул в рамках модели релаксаторов.

ЛИТЕРАТУРА

1. Цветков В. Н., Эскин В. Е., Френкель С. Я. Структура макромолекул в растворах. — М.: Наука, 1964.
2. Bird R. B., Hassager O., Armstrong R. C., Curtiss C. C. Dynamics of polymeric liquids. V. II. Kinetic theory. — Wiley, 1977.
3. Ханпель Дж., Бреннер Г. Гидродинамика при малых числах Рейнольдса. — М.: Мир, 1976.
4. Покровский В. Н. Статистическая механика разбавленных суспензий. — М.: Наука, 1978.
5. Покровский В. Н., Волков В. С. Вычисление времен релаксации и динамического модуля линейных полимеров на основе одномолекулярного приближения с самосогласованием (новый подход в теории вязкоупругости линейных полимеров). — Высокомолек. соединения, 1978, т. А20, № 12.

Поступила 18/II 1985 г.

УДК 532.51 : 532.522

ВЛИЯНИЕ ТЕМПЕРАТУРНЫХ РЕЖИМОВ НА СТАБИЛЬНОСТЬ ПРОЦЕССА ВЫТЯЖКИ ОПТИЧЕСКОГО ВОЛОКНА

В. Л. Колпащиков, Ю. И. Ланин, О. Г. Мартыненко, А. И. Шнип
(Минск)

1. Вытяжка волокон из расплавов (или растворов) с последующим их отверждением — широко распространенный технологический процесс. Однако лишь с появлением оптических волокон потребовалось проведение этого процесса с высокой степенью стабильности его параметров, когда при диаметре выходного сечения волокна порядка 100 мкм его флуктуации не должны превышать величины порядка 1 мкм. Это значит, что надо не только устранить свойственные процессу вытяжки внутренние неустойчивости [1—5], но и свести к минимуму влияние неизбежных флуктуаций режимных параметров процесса на величину диаметра вытягиваемого волокна. Поэтому очевидна актуальность теоретического анализа устойчивости процесса вытяжки и его реакции на внешние возмущения.

Эти вопросы рассматривались рядом авторов для изотермического случая вытяжки. Установлено, что при изотермической вытяжке существует значение коэффициента перетяжки $W = \ln(v_B/v_n) \approx 3$ (v_B и v_n — скорости вытяжки и подачи заготовки), при превышении которого внутренние неустойчивости процесса нарастают, что приводит к переходу стационарного режима в режим нелинейных автоколебаний [1]. Тем не менее реальные технологические процессы вытяжки, в частности вытяжка оптического волокна, успешно функционируют с высокой степенью устойчивости при значениях коэффициента перетяжки порядка 10—11. Очевидно, причина такого несоответствия заключается в том, что условия вытяжки оптического волокна существенно отличаются от принятых в упомянутых работах. В первую очередь это касается неизотермичности процесса при наличии сильной зависимости вязкости расплава от температуры. Исследование устойчивости процесса вытяжки с учетом дополнительных факторов и, в частности, непостоянной вязкости предпринято в [5, 6], однако влияние на устойчивость неизотермичности, характерной для вытяжки именно оптического волокна, а также зависимость устойчивости процесса и его реакции на возмущения от температурных режимов практически не изучены.

Цель настоящей работы — анализ зависимости устойчивости процесса вытяжки и его реакции на внешние возмущения от температурных режимов в зоне деформации в условиях сильной неизотермичности, характерной для вытяжки оптического волокна, при учете реальной зависимости вязкости кварцевого стекла от температуры. Эта зависимость обычно аппроксимируется формулой Тамана — Фелчера [7]. Используя величину, обратную тритоновской * вязкости, — текучесть μ^{-1} , из этой формулы получаем

* Тритоновская вязкость превосходит в 3 раза сдвиговую вязкость жидкости и численно равна удельному растягивающему усилию при осевом растяжении цилиндрического элемента жидкости с единичной скоростью относительного удлинения.