

О РАСТЯЖЕНИИ ЦИЛИНДРА ИЗ УПРУГО-ВЯЗКОЙ ЖИДКОСТИ

А. И. ЛЕОНОВ

(Москва)

В работе [1] на примере плоского течения с точкой застоя были выяснены основные реологические соотношения для движения упруго-вязких сред и тиксотропной упруго-вязкой среды в поле постоянного продольного градиента скорости. Результаты работы показали, что, в отличие от деформации простого сдвига, в случае деформации одноосного растяжения при достижении скорости деформации, превосходящей некоторое критическое значение, стационарное течение жидкости невозможно и жидкость будет испытывать квазихрупкое разрушение. При этом аппроксимация реологических соотношений уравнением Максвелла дает хорошее качественное согласие с поведением сред более сложной реологической структуры. Ниже исследуются кинематические и динамические характеристики при движении жидкости в поле не постоянного во времени продольного градиента скорости и исследуются некоторые частные случаи на примере максвелловской жидкости. Результаты работы могут быть применены при анализе технологических процессов формования и вытяжки волокон, а также для определения реологических параметров полимеров методом растяжения, предложенным В. А. Каргиным и Т. И. Соголовой [2].

1. Будем предполагать, что реологическое поведение несжимаемой упруго-вязкой жидкости описывается уравнениями, предложенными в работе Олдройда [3]

$$p^{ik} = 2 \int_{-\infty}^t \psi(t-t') \frac{\partial x^i}{\partial x'^m} \frac{\partial x^k}{\partial x'^n} \dot{\gamma}^{mn}(x', t') dt', \quad \gamma^{mn} = 1/2 (\nabla^m v^n + \nabla^n v^m) \quad (1.1)$$

$$p^{ik} = p^{ik} + g^{ik} p \quad (1.2)$$

(здесь p^{ik} — компоненты тензора напряжений, g^{ik} — компоненты фундаментального метрического тензора, p — изотропное давление, γ^{mn} — компоненты тензора скоростей деформаций, v^m — компоненты вектора скорости, ∇^n — символ контравариантного дифференцирования, x'^k — функция смещения, удовлетворяющие уравнениям с условиями Коши

$$\frac{\partial x'^k}{\partial t} + v^m \frac{\partial x'^k}{\partial x^m} = 0, \quad x'^k(x^m, t, t')|_{t=t'} = x^k \quad (1.3)$$

В уравнении (1.1) $\psi(t)$ — функция релаксации, убывающая, положительно определенная на интервале $t \geq 0$, причем $\psi(0) < \infty$, $\psi(\infty) = 0$. Уравнения (1.1) — (1.3) совместно с уравнениями движения среды в напряжениях и уравнением неразрывности

$$\rho \left(\frac{\partial v^i}{\partial t} + v^k \nabla_k v^i \right) = F^i + \nabla_k p^{ik}, \quad \nabla_i v^i = 0 \quad (1.4)$$

(здесь ρ — плотность, F^i — компонента массовой силы) представляют собой замкнутую систему уравнений.

Рассмотрим задачу о растяжении цилиндрического столба упруго-вязкой жидкости, имеющей в недеформированном состоянии радиус R_0 и длину l_0 . Введем цилиндрические координаты r, φ, z , направив ось z по оси цилиндра вертикально вверх. Пусть один конец жидкого цилиндра ($z = 0$) неподвижен, а на втором конце ($z = l$) в момент $t = 0$ прикладыва-

ется некоторое усилие $\Phi(t)$. Введем физические компоненты вектора скорости v_r, v_φ, v_z (причем в силу осевой симметрии $v_\varphi = 0$), для которых уравнение неразрывности имеет вид

$$\frac{\partial v_r}{\partial r} + \frac{v_r}{r} + \frac{\partial v_z}{\partial z} = 0 \quad (1.5)$$

Будем искать решение задачи в виде

$$v_z = \kappa(t)z, \quad v_r = -\frac{1}{2}r\kappa(t) \quad (1.6)$$

где $\kappa(t)$ — продольный градиент скорости, причем $\kappa(t) = 0$ при $t < 0$. Очевидно, что функции, введенные в (1.6), удовлетворяют уравнению (1.5).

В рассматриваемой системе координат компоненты фундаментального метрического тензора имеют вид

$$g_{11} = 1, \quad g_{22} = r^2, \quad g_{33} = 1, \quad g_{ik} = 0 \quad (i \neq k)$$

Здесь и далее принята система индексации $x^1 = r, x^2 = \varphi, x^3 = z$. «Физические» компоненты тензора скоростей деформации суть:

$$\begin{aligned} \gamma_{rr} &= -\frac{1}{2}\kappa(t), & \gamma_{\varphi\varphi} &= -\frac{1}{2}\kappa(t), & \gamma_{zz} &= \kappa(t) \\ \gamma_{rz} &= 0, & \gamma_{\varphi r} &= 0, & \gamma_{z\varphi} &= 0 \end{aligned}$$

Контравариантные компоненты тензора скоростей деформации равны

$$\gamma^{11} = -\frac{\kappa(t)}{2}, \quad \gamma^{22} = -\frac{\kappa(t)}{2r^2}, \quad \gamma^{33} = \kappa(t), \quad \gamma^{ik} = 0 \quad (s \neq k) \quad (1.7)$$

Очевидно, что в данном случае контравариантные компоненты вектора скорости совпадают с «физическими».

Решая уравнения (1.3) для смещений с учетом условий Коши, получим

$$r' = r \exp\left[\frac{1}{2} \int_t^t \kappa(\xi) d\xi\right], \quad \varphi' = \varphi, \quad z' = z \exp\left[\int_t^t \kappa(\xi) d\xi\right] \quad (1.8)$$

Подставляя (1.7) и (1.8) в (1.1), с учетом соотношений между «физическими» и контравариантными компонентами тензора p'^{ik}

$$p_{ii}' = g_{ii}p'^{ii}$$

получим для ненулевых «физических» компонент тензора p'^{ih}

$$\begin{aligned} p_{rr}' &= -\int_0^t \psi(t-\tau) \kappa(\tau) \exp\left[-\int_\tau^t \kappa(\xi) d\xi\right] d\tau \\ p_{\varphi\varphi}' &= -\int_0^t \psi(t-\tau) \kappa(\tau) \exp\left[-\int_\tau^t \kappa(\xi) d\xi\right] d\tau \\ p_{zz}' &= 2 \int_0^t \psi(t-\tau) \kappa(\tau) \exp\left[2 \int_\tau^t \kappa(\xi) d\xi\right] d\tau \end{aligned} \quad (1.9)$$

Из (1.2) следует, что «физические» компоненты тензора напряжений определяются выражениями

$$p_{rr} = -p + p'_{rr}, \quad p_{\varphi\varphi} = -p + p'_{\varphi\varphi}, \quad p_{zz} = -p + p'_{zz} \quad (1.10)$$

Подставляя (1.6), (1.9) и (1.10) в выражения (1.4), написанные для «физических» компонент тензора напряжений получим уравнения для изотропного давления

$$\frac{\rho r}{2} \left(-\kappa' + \frac{\kappa^2}{2}\right) = -\frac{\partial p}{\partial r}, \quad \rho z (\kappa' + \kappa^2) = -\rho g - \frac{\partial p}{\partial z} \quad \left(\kappa' = \frac{\partial \kappa}{\partial t}\right)$$

Интегрируя эти уравнения, получим

$$p(r, z, t) = p_0(t) - \rho \left[gz + (\kappa^2 + \kappa') \frac{z^2}{2} + \left(\frac{\kappa^2}{2} - \kappa' \right) \frac{r^2}{4} \right] \quad (1.11)$$

В выражении (1.11) слагаемое в правой части, заключенное в квадратные скобки $[p_d]$, обусловлено действием динамических факторов, второе слагаемое $p_0(t)$ обусловлено действием статических факторов. Если пренебречь влиянием поверхностного натяжения, то величина $p_0(t)$ может быть определена из соображений равенств величины p_{rr} динамической части давления p_d при $r = R(t)$, где $R(t)$ — наружный радиус жидкого цилиндра. Поскольку из (1.9) следует, что компоненты тензора p_{ik} не зависят от пространственных координат, то последнее условие будет выполнено, если $p_{rr} = p_d$, откуда следует, что

$$p_0(t) = p_{rr}' = - \int_0^t \psi(t - \tau) \kappa(\tau) \exp \left[- \int_{\tau}^t \kappa(\xi) d\xi \right] \quad (1.12)$$

Определим теперь границы жидкого цилиндра: его радиус $R(t)$ и длину $l(t)$. Из очевидных соотношений

$$R(t) - R_0 = \int_0^t v_r(R(\tau), \tau) d\tau = - \frac{1}{2} \int_0^t \kappa(\tau) R(\tau) d\tau$$

$$l(t) - l_0 = \int_0^t v_z(l(\tau), \tau) d\tau = \int_0^t \kappa(\tau) l(\tau) d\tau$$

получим

$$R(t) = R_0 \exp \left[- \frac{1}{2} \int_0^t \kappa(\tau) d\tau \right], \quad l(t) = l_0 \exp \left[\int_0^t \kappa(\tau) d\tau \right] \quad (1.13)$$

Используя (1.13), легко проверить выполнение условия сохранения объема при растяжении жидкого цилиндра $R^2(t)l(t) = R_0^2 l_0$.

Заметим, что принятые условия деформирования (распределение скоростей (1.7) и, как следствие этого, — соотношения для границ жидкого цилиндра (1.13)) являются идеализированными и справедливы лишь на достаточном удалении от краев. Определим соотношение между скоростью растяжения свободного конца цилиндра $U(t)$ и градиентом скорости $\kappa(t)$. Из граничного условия на свободном конце стержня следует

$$U(t) = v_z(l(t), t) = \kappa(t) l(t) = l_0 \kappa(t) \exp \left[\int_0^t \kappa(\tau) d\tau \right] \quad (1.14)$$

Интегрируя (1.14), имеем

$$l_0 + \int_0^t U(\tau) d\tau = l_0 \exp \left[\int_0^t \kappa(\tau) d\tau \right] \quad (1.15)$$

Откуда

$$\kappa(t) = U(t) \left[l_0 + \int_0^t U(\tau) d\tau \right]^{-1} \quad (1.16)$$

Вычислим теперь осевую силу $\Phi(t)$, действующую на свободный конец цилиндрической струи при растяжении ее с заданной скоростью деформации $\kappa(t)$

$$\Phi(t) = 2\pi \int_0^{R(t)} p_{zz}(l(t), r, t) r dr$$

Интегрируя и используя выражения (1.9) — (1.15), получим

$$\begin{aligned} \Phi(t) = \pi r \left\{ gR_0^2 l_0 + \frac{1}{2} (\kappa^2 + \kappa') l_0^2 R_0^2 \exp \left[\int_0^t \kappa(\tau) d\tau \right] + \right. \\ \left. + \frac{1}{8} \left(\frac{\kappa^2}{2} - \kappa' \right) R_0^4 \exp \left[-2 \int_0^t \kappa(\tau) d\tau \right] \right\} + \\ + \pi R_0^2 \exp \left[- \int_0^t \kappa(\xi) d\xi \right] \int_0^t \psi(t-\tau) \kappa(\tau) \left\{ 2 \exp \left[2 \int_\tau^t \kappa(\xi) d\xi \right] - \right. \\ \left. - \exp \left[- \int_\tau^t \kappa(\xi) d\xi \right] \right\} d\tau \end{aligned} \quad (1.17)$$

Соотношения (1.16) и (1.17) определяют собой искомую связь между силой, приложенной к свободному концу жидкого цилиндра, и скоростью этого конца.

2. Рассмотрим частные случаи продольной деформации упруго-вязкого цилиндра для случая максвелловской жидкости

$$\psi(t) = Ge^{-st}, \quad s = G/\eta = 1/\theta \quad (2.1)$$

(G — модуль Гука, η — вязкость, θ — время релаксации), когда кинематические характеристики ($\kappa(t)$ или $U(t)$) являются заданными.

1) Пусть $\kappa(t) = \kappa_0 = \text{const}$. Из (2.1) следует, что скорость растяжения свободного конца стержня, необходимая для поддержания постоянной скорости деформации, равна

$$U(t) = l_0 \kappa_0 e^{\kappa_0 t} \quad (2.2)$$

а сила, необходимая для его растяжения, есть

$$\begin{aligned} \Phi(t) = \pi r (gR_0^2 l_0 + 1/2 \kappa_0^2 R_0^2 l_0^2 e^{\kappa_0 t} + 1/16 \kappa_0^2 R_0^4 e^{-2\kappa_0 t}) + \\ + \pi R_0^2 \kappa_0 e^{-\kappa_0 t} G \left[2 \frac{e^{(2\kappa_0-s)t} - 1}{2\kappa_0 - s} - \frac{1 - e^{-(\kappa_0+s)t}}{\kappa_0 + s} \right] \end{aligned} \quad (2.3)$$

Если пренебречь инерционным членом в (2.3), то при $\kappa_0 \rightarrow s$ осевая сила $\Phi(t)$ ограничена и имеет конечный предел при $t \rightarrow \infty$. Однако наличие инерционного члена в равенстве (2.3) делает осевую силу неограниченной для данного случая деформации.

2) Пусть $U(t) = \text{const} = U_0$, т. е. рассматривается случай, когда свободный конец жидкого цилиндра растягивается с постоянной скоростью. Величина $\kappa(t)$, определяемая из (1.7), равна

$$\kappa(t) = \frac{U_0}{l_0 + U_0 t} = \frac{1}{t + l_0/U_0} \quad (2.4)$$

т. е. скорость деформации $\kappa(t)$ убывает от $\kappa(0) = U_0/l_0$ при $t = 0$ до нуля при $t \rightarrow \infty$.

На основании (1.16) имеем

$$l(t) = l_0 + U_0 t \quad (2.5)$$

Вычислим силу $\Phi(t)$, необходимую для поддержания постоянной скорости растяжения свободного конца цилиндра. Подставляя (2.4) в равенство (1.17), получим

$$\begin{aligned} \Phi(t) = \pi r \left[gR_0^2 l_0 + \frac{3}{16} \frac{R_0^4 U_0^2}{l_0^2} \frac{1}{(1 + U_0 t/l_0)^4} \right] + \\ + 2\pi R_0^2 \frac{U_0}{l_0} G (1 + U_0 t/l_0) \int_0^t \frac{e^{-s(t-\tau)}}{(1 + U_0 \tau/l_0)^3} d\tau - \frac{\pi R_0^2 \eta U_0/l_0}{(1 + U_0 t/l_0)^2} (1 - e^{-st}) \end{aligned} \quad (2.6)$$

Нетрудно показать, что асимптотическое выражение для функции $\Phi(t)$ при $t \rightarrow \infty$ имеет вид

$$\Phi(t) \approx \pi r \left[gR_0^2 l_0 + \frac{3}{16} \frac{R_0^4 U_0^2}{l_0^2} \frac{1}{(1 + U_0 t/l_0)^4} \right] + \eta \frac{\pi R_0^2 U_0/l_0}{(1 + U_0 t/l_0)^2} \quad \text{при } t \rightarrow \infty \quad (2.7)$$

Это выражение соответствует рассматриваемому случаю течения неньютоновской вязкой жидкости с постоянной вязкостью η . Легко показать, что в рассматриваемом случае деформации при $t \rightarrow \infty$ реологические соотношения (1.1) переходят в закон Ньютона, причем это же выполняется и для реологических соотношений, характеризующих тиксотропную упруго-вязкую жидкость, введенных нами в [4]. Эти результаты являются физически очевидными, так как рассматриваемому случаю деформирования соответствует уменьшающаяся до нуля при $t \rightarrow \infty$ скорость деформации. Однако при весьма малых скоростях деформации реологические соотношения переходят в известные уравнения линейной теории вязко-упругости, которые для упруго-вязкой жидкости дают в предел при $t \rightarrow \infty$ закон Ньютона.

3) Рассмотрим теперь задачу об определении скорости $U(t)$ свободно конца растягиваемого упруго-вязкого цилиндра при задании силы $\Phi(t)$, действующей на этот конец. Задача сводится к решению сильно нелинейного интегро-дифференциального уравнения (1.18) относительно неизвестной функции $\kappa(t)$. Определив из этого уравнения $\kappa(t)$, можно из (1.15) легко найти $U(t)$. Исследуя движение стержня из невозмущенного состояния, будем иметь в качестве начального условия $\kappa(0) = 0$.

Рассмотрим качественное поведение решения в случае максвелловской жидкости ($\psi(t)$ определяется равенством (2.4)) при постоянной силе $\Phi(t) = \Phi_0$, приложенной к свободному концу цилиндра. При достаточно малых t ($0 \leq t \leq t_1$) решение $\kappa(t)$ будет, очевидно, описываться линейным интегро-дифференциальным уравнением. С увеличением t вязко-упругие члены в уравнении (1.17) будут преобладать над инерционными в некоторой области значений t ($t_1 \lesssim t \lesssim t_2$), если вязкость достаточно велика. Однако при очень больших t ($t \gg t_2$), как следует из п. 2 и показывается ниже, поведение $\kappa(t)$ можно оценить, учитывая только инерционные члены в уравнении (1.17), так как они оказываются преобладающими при достаточно большой степени вытяжки.

Определим асимптотическое решение $t \rightarrow 0$, когда можно пользоваться линейным уравнением (это же решение, естественно, может быть использовано и при весьма малых значениях растягивающей силы $\Phi_0 \ll \pi R_0^2 G$). Линеаризованное уравнение (1.17) имеет вид

$$f_0 = \frac{\rho}{G} \left[g l_0 + \frac{\kappa'}{2} (l_0^2 - 1/4 R_0^2) \right] + \int_0^t e^{-s(t-\tau)} \kappa(\tau) d\tau \quad f_0 = \frac{\Phi_0}{\pi R_0^2 G} \quad (3.1)$$

Преобразуя это уравнение по Лапласу (p — параметр преобразования) с учетом условия $\kappa(0) = 0$, получим линейное алгебраическое уравнение относительно $K(p)$, изображения $\kappa(t)$, решение которого имеет вид

$$K(p) = \frac{(f_0 - g l_0 \rho / G)(p + s)}{p [(p + s)(l_0^2 - 1/4 R_0^2) \rho / 2G + 1]}$$

Корни знаменателя суть

$$p_0 = 0, \quad p_{1,2} = -\frac{s}{2} \pm i\beta, \quad \beta = \left[\frac{2G}{\rho (l_0^2 - 1/4 R_0^2)} - \frac{s^2}{4} \right]^{1/2} \quad (3.2)$$

Используя формулу обращения, после некоторых вычислений получим

$$\kappa(t) = s \left(f_0 - \frac{\rho}{G} g l_0 \right) \left\{ 1 - e^{-1/2 s t} \left[\left(\frac{s}{2} - \frac{2\eta}{\rho (l_0^2 - 1/4 R_0^2)} \right) \right] \frac{\sin \beta t}{\beta} + \cos \beta t \right\} \quad (3.3)$$

Определим теперь границы применимости формулы (3.3). Для этого заметим, что в реальных расплавах и концентрированных растворах по лимерам $\eta \approx 10^6$ нз, $G \approx 10^6$ дин/см², $\rho \approx 1$ г/см³, $s \approx 10^{-1}$ сек⁻¹. Если $l_0 \gg R_0$, что и будем предполагать, что из (3.2) следует, что $\beta = \sqrt{2} t_0^{-1}$,

где t_0 — время распространения упругих волн в стержне, причем предполагаем, что $t_0 \ll 1/s$. Из (1.17) следует, что линеаризованное уравнение (3.1) справедливо в интервале времени $0 \leq t \leq t_1$, для которого

$$\exp \left[\int_0^t |\kappa(\tau)| d\tau \right] - 1 \leq \varepsilon$$

где ε — допустимая погрешность. Отсюда следует с учетом приведенных выше оценок для параметров, что

$$t_1 \approx t_0 \varepsilon (f_0 - \rho g l_0 / G)^{-1} \quad (3.4)$$

Заметим, что (3.4) не противоречит очевидному факту, что при достаточно малых нагрузках можно использовать линеаризованное решение в течение довольно длительного промежутка времени.

Рассмотрим теперь оценку для решения во второй из указанных областей, когда вязко-упругие члены преобладают над инерционными. Отбрасывая инерционные члены в (1.18) и полагая $\psi(t)$ соответствующей (2.1), получим уравнение для $\kappa(t)$

$$f_0 = \exp \left[- \int_0^t \kappa(\xi) d\xi \right] \int_0^t \kappa(\tau) e^{-s(t-\tau)} \left\{ 2 \exp \left[2 \int_{\tau}^t \kappa(\xi) d\xi \right] - \right. \\ \left. - \exp \left[- \int_{\tau}^t \kappa(\xi) d\xi \right] \right\} d\tau \quad \left(f_0 = \frac{\Phi_0}{\pi R_0^2 G} \right) \quad (3.5)$$

Заметим теперь, что уравнение (3.5) справедливо при $t \geq t_1$. При $t \leq t_1$ можно пользоваться линеаризованным уравнением. Рассмотрим асимптотическое решение уравнения (3.5) при больших t (оно будет справедливо, если значение t_2 , ограничивающее сверху область применимости безынерционного решения, достаточно велико). Представляя интегралы в (3.5) в виде суммы интегралов от 0 до t_1 и от t_1 до t , линеаризуя правую часть при $\tau < t_1$ и отбрасывая второе слагаемое подынтегрального выражения в фигурных скобках, малое по сравнению с первым при $\tau > t_1$, получим после элементарных преобразований

$$(f_0 e^{st} - f_1) e^{-x(t)} = 2 \int_{t_1}^t \kappa(\tau) e^{s\tau - 2x(\tau)} x(t) = \int_{t_1}^t \kappa(\tau) d\tau, \quad f_1 = \int_0^{t_1} \kappa(\tau) e^{s\tau} d\tau$$

Дифференцируя это соотношение и обозначая $\kappa = x'$, получим уравнение для $x(t)$ с условием $x(t_1) = 0$

$$x' (f_0 + 2e^{-x} - f_1 e^{-st}) = f_0 s$$

Решение этого уравнения, удовлетворяющее начальному условию $x(t_1) = 0$, имеет вид

$$s(t - t_1) = x + \Phi(x) + \ln \left[1 - \frac{f_1}{2} e^{-st_1} (1 - e^{-\Phi(x)}) \right] \Phi(x) = \frac{2(1 - e^{-x})}{f_0} \quad (3.6)$$

Из (3.6) следует, что асимптотическое решение справедливо, если $s(t - t_1) \gg 2f_0^{-1}$. При достаточно больших t выражение (3.6) можно представить в виде

$$x \approx s(t - t_1) - 2 / f_0$$

откуда следует, что асимптотическое поведение функции при больших t имеет вид

$$\kappa(t) = s + O(e^{-st}) \quad (3.7)$$

При этом с увеличением безразмерной нагрузки f_0 асимптотическое решение будет практически совпадать с точным решением при меньших значениях t . Заметим также, что результат (3.7) хорошо коррелирует с результатами п. 2, где исследовалась деформация цилиндра в режиме $\kappa = \text{const}$.

Выражение (3.7) получено в пренебрежении инерционными членами в (1.18). Оценивая инерционный член F° в (1.18) при больших t при помощи (3.7), получим

$$\frac{F}{\Phi} \approx \frac{\pi\rho}{2\Phi_0} (\kappa^2 + \kappa') l_0^2 R_0^2 \exp \left[\int_0^t \kappa(\tau) d\tau \right] \approx \frac{\rho l_0^2}{2Gf_0} s^2 e^{st} = \frac{t_0^2 s^2}{2f_0} e^{st} \quad (f_0 = \frac{\Phi_0}{\pi})$$

Очевидно, что инерционным членом можно вполне пренебречь для значений t , удовлетворяющих неравенству $F^\circ / \Phi_0 \ll \varepsilon$, где ε — ранее введенная допускаемая погрешность. Отсюда следует, что значение t_2 , ограничивающее сверху область применимости безынерционного решения, определяется равенством

$$t_2 = \frac{1}{s} \ln \frac{2f_0\varepsilon}{t_0^2 s^2} \quad (3.8)$$

Например, для $f_0 = 0.1$, $l_0 = 2$ см, $\varepsilon = 0.05$, $s = 0.1$ сек⁻¹, $G = 10^6$ дин/см², $\rho = 1$ г/см³ имеем $t_2 \approx 130$ сек. Используя (4.16), можно получить выражение для скорости растягиваемого конца цилиндра

$$U(t) \approx sl_0 e^{st} \quad (t_1 \ll t < t_2) \quad (3.9)$$

При $t \gg t_2$ необходимо пользоваться другими формулами для определения $\kappa(t)$. В этом случае инерционные члены в (1.18) будут преобладающими, отсюда следует, что приближенное уравнение для $\kappa(t)$

$$\begin{aligned} \Phi_0 &\approx \pi\rho \left\{ gR_0^2 l_0 + \frac{1}{2} (\kappa^2 + \kappa') l_0 R_0^2 \exp \left[\int_0^t \kappa(\tau) d\tau \right] \right\} = \\ &= \pi\rho \left(gR_0^2 l_0 + \frac{l_0 R_0^2}{2} U'(t) \right) \end{aligned}$$

решение которого имеет вид

$$U(t) \approx 2 \frac{\Phi_0 - Mg}{M} t + U(t_2) \quad (3.10)$$

Здесь M — масса жидкого цилиндра. В рассматриваемом случае $\kappa(t)$ убывает при $t \rightarrow \infty$, в чем легко убедиться при подстановке (3.10) в (3.17).

Таким образом, обнаружено теоретически существование совершенно различных механизмов движения при растяжении упруго-вязких жидкостей. Полученные качественные и количественные закономерности могут представить интерес как для исследования реологических свойств расплавов и концентрированных растворов полимеров, так и для анализа технологических процессов волокнообразования и потому требуют строгой экспериментальной проверки.

Поступило 25 XI 1965

ЛИТЕРАТУРА

1. Леонов А. И., Виноградов Г. В. О реологических зависимостях при движении упруго-вязкой среды в поле постоянного продольного градиента скорости. Докл. АН СССР, 1965, т. 162, № 4.
2. Каргин В. А., Соголова Т. И. Разработка метода изучения истинного процесса течения в полимерах. Ж.Ф.Х., 1949, т. 23, № 5.
3. Oldroyd J. G. On the formulation of rheological equations of state. Proc. Roy. Soc. (A), 1950, V. 200, № 1063.
4. Леонов А. И. Теория тиксотропии упруго-вязких сред с непрерывным распределением времен релаксации. ПМТФ, 1964, № 4.