

## ВНУТРЕННИЕ СВОЙСТВА НЕКОТОРЫХ РЕОЛОГИЧЕСКИХ МОДЕЛЕЙ ВЯЗКОУПРУГОЙ ЖИДКОСТИ

Рассматривается вопрос существования и несуществования решений для некоторых моделей несжимаемой вязкоупругой жидкости. Найдено, что для течений Тейлора – Куэтта и Хагена – Пуазейля стандартные азимутальные и одномерные решения не существуют в рамках ряда моделей Олдройда вязкоупругой жидкости. Обнаружено, что в критическом случае, т. е. на границе существования и несуществования решений, некоторые характеристики течений Куэтта и Пуазейля становятся универсальными и не зависят от параметров моделей.

**1. Течение Тейлора – Куэтта.** Рассмотрим течение несжимаемой вязкоупругой жидкости между двумя концентрическими цилиндрами радиусов  $R_1$  и  $R_2$ , вращающимися с угловыми скоростями  $\omega_1$  и  $\omega_2$ . Течение жидкости описывается уравнениями

$$\rho dv/dt = \operatorname{div} \sigma - \nabla p, \quad \operatorname{div} v = 0 \quad (1.1)$$

Тензор напряжения  $\sigma$  связан с тензором скоростей деформации  $D$  соотношением

$$\sigma + \lambda F_{abc}(\sigma) = 2\eta [D + \bar{\lambda} F_{\alpha\beta}(D)] \quad (1.2)$$

$$F_{abc}(\sigma) = d\sigma/dt - \Omega\sigma + \sigma\Omega - a(D\sigma + \sigma D) + b(\sigma : D)I + c(\operatorname{Tr}\sigma)D$$

$$F_{\alpha\beta}(D) = dD/dt - \Omega D + D\Omega - 2\alpha D^2 + \beta(D : D)I$$

$$D = 1/2[\nabla v + (\nabla v)^T], \quad \Omega = 1/2[\nabla v - (\nabla v)^T]$$

которое определяет обобщенную 8-параметрическую модель Олдройда [1]. Здесь  $\lambda$  – время релаксации,  $\bar{\lambda}$  – время запаздывания,  $\eta$  – коэффициент вязкости,  $I$  – единичный тензор,  $a, b, c, \alpha, \beta$  – безразмерные параметры модели,  $D$  и  $\Omega$  – симметричная и антисимметричная части тензора  $\nabla v$ .

В частном случае  $\bar{\lambda} = 0$  модель Олдройда переходит в модель Максвелла (случай  $b = c = 0$  и  $a = 1$  соответствует верхнеконвективной модели Максвелла, а случай  $b = c = 0$  и  $a = -1$  – нижнеконвективной модели Максвелла). Упомянем также, что при  $a = \alpha = 1$  и  $b = c = \beta = 0$ , 8-параметрическая модель Олдройда редуцируется к  $B$ -модели Олдройда.

Будем искать азимутальное решение, которое в цилиндрической системе координат  $r, \theta, z$  имеет вид

$$v = (0, v(r), 0), \quad p = p(r), \quad \sigma = \sigma(r) \quad (1.3)$$

В этом случае получаем

$$D = \frac{1}{2} U \begin{vmatrix} 0 & 1 \\ 1 & 0 \end{vmatrix}, \quad \Omega = \frac{1}{2} \omega \begin{vmatrix} 0 & -1 \\ 1 & 0 \end{vmatrix}; \quad U = r \frac{d}{dr} \left( \frac{v}{r} \right), \quad \omega = \frac{1}{2} \frac{d}{dr} (vr)$$

Подставляя выражения (1.3) в уравнения движения (1.1), имеем

$$\frac{d}{dr} (r^2 \sigma_{r\theta}) = 0, \quad \frac{1}{r} \left[ \frac{d}{dr} (r \sigma_{rr}) - \sigma_{\theta\theta} \right] = \frac{dp}{rd} - \frac{\rho v^2}{r} \quad (1.4)$$

Из первого уравнения (1.4) находим  $\sigma_{r\theta} = -2m/r^2$ , где  $m$  – произвольная постоянная. Из уравнений (1.2) при учете предыдущего получаем

$$\begin{aligned} \sigma_{rr} &= \lambda 2m/r^2 U (1 - a + b) + \bar{\lambda} \eta U^2 (1 - \alpha + \beta) \\ \sigma_{\theta\theta} &= -\lambda 2m/r^2 U (1 + a - b) - \bar{\lambda} \eta U^2 (1 + \alpha - \beta) \end{aligned} \quad (1.5)$$

$$\eta U = -2m/r^{-2+1/2}\lambda U \{ \sigma_{\theta\theta}(1-a+c) - \sigma_{rr}(1+a-c) \}$$

Последнее из уравнений (1.5) при помощи двух первых может быть преобразовано к виду

$$\eta\lambda\bar{\lambda}BU^3 + 2mr^{-2}\lambda^2AU^2 + \eta U + 2mr^{-2} = 0 \quad (1.6)$$

$$A = 1 - (a-b)(a-c), \quad B = 1 - (a-c)(\alpha-\beta)$$

Перейдем к исследованию частных случаев. Для модели Джеффри ( $\lambda=0$ ) азимутальная скорость совпадает с классическим выражением для ньютоновской жидкости. Для модели Максвелла ( $\bar{\lambda}=0$ ) уравнение (1.6) становится квадратным и из его решения можно получить окончательное выражение для азимутальной скорости течения

$$v = r \left( \omega_1 + \int_{R_1}^r U(x) \frac{dx}{x} \right), \quad U(r) = \frac{-\eta r^2 + \sqrt{\eta^2 r^4 - 16m^2 \lambda^2 A}}{4m \lambda^2 A} \quad (1.7)$$

Отметим, что граничное условие прилипания на внутреннем цилиндре выполнено; выполнение граничного условия на внешнем цилиндре определяет постоянную  $m$ .

Решение (1.7) существует лишь в случае, когда выражение под корнем неотрицательно. Более подробно рассмотрим случай изолированного вращающегося цилиндра,  $R_2 \rightarrow \infty$ . Интегрируя соотношение (1.7), получаем ( $De$  – число Деборы)

$$v = r\omega_1 \left[ 1 + \frac{f(R_1) - f(r)}{De\sqrt{A}} \right]; \quad f(r) = \left( \frac{r}{R} \right)^2 - \Phi(r) + \text{arctg } \Phi(r) \quad (1.8)$$

$$\Phi(r) = \sqrt{\left( \frac{r}{R} \right)^4 - 1}, \quad R = \left( \frac{4m\lambda}{\eta} \right)^{1/2} A^{1/4}, \quad De = 2\omega_1 \lambda$$

Из очевидного граничного условия  $v=0$  при  $r=\infty$  получаем соотношение

$$De\sqrt{A} = \pi/2 - f(R_1) \quad (1.9)$$

которое неявно определяет постоянную  $m$  как функцию числа Деборы, числа Рейнольдса  $Re = \rho\omega_1 R_1^2/\eta$  и параметра  $A$ . Отметим, что функция  $f(r)$  определена при  $r \geq R$  и возрастает от 1 до  $\pi/2$  при увеличении  $r$  от  $R$  до бесконечности. Таким образом, из (1.9) получаем, что стандартное решение типа (1.3) существует для жидкости Максвелла в диапазоне чисел Деборы

$$0 \leq De \leq (\pi/2 - 1) A^{-1/2} \quad (1.10)$$

Момент, действующий на цилиндр, при малых числах Деборы дается выражением

$$M = -2\pi r^2 \sigma_{r\theta} = 4\pi m = 4\pi\eta\omega_1 R_1^2 \left[ 1 - \frac{1}{3} A De^2 + \frac{7}{30} (A De^2)^2 + \dots \right] \quad (1.11)$$

Отметим, что при увеличении числа  $De$  безразмерный момент  $\mu = M/4\pi\eta\omega_1 R_1^2$  уменьшается от единицы (для ньютоновской жидкости) до  $(\pi-2)^{-1} \approx 0,876$  на верхней границе области существования. Уменьшение крутящего момента непосредственно видно из асимптотического разложения (1.11) при малых числах Деборы; при произвольных числах Деборы это следует из элементарного анализа условия разрешимости (1.9).

В предшествующих результатах неявно предполагалось, что параметр  $A$  неотрицателен, как это и имеет место в наиболее распространенных реологических моделях [1]. Для полноты аналогичный анализ был проведен и в случае  $A < 0$ . Оказалось, что в этом случае решение существует всегда и крутящий момент возрастает с возрастанием числа Деборы.

Таким образом, показано, что азимутальное течение Куэтта существует в ограниченной области чисел Деборы в случае, если  $A > 0$ .

2. Течение Пуазейля. Рассмотрим стационарное однонаправленное течение вязкоупругой жидкости в трубе произвольного сечения, индуцированное градиентом давления. Для такого течения

$$\mathbf{v} = (0, 0, w(x, y)), \quad D = \frac{1}{2} \begin{vmatrix} 0 & 0 & w_x \\ 0 & 0 & w_y \\ w_x & w_y & 0 \end{vmatrix}, \quad \Omega = \frac{1}{2} \begin{vmatrix} 0 & 0 & -w_x \\ 0 & 0 & -w_y \\ w_x & w_y & 0 \end{vmatrix} \quad (2.1)$$

Здесь  $x, y, z$  — декартовы координаты ( $z$  направлена вдоль оси трубы),  $w_x = \partial w / \partial x$  и  $w_y = \partial w / \partial y$ . Выражения (2.1) подсказывают, что тензор напряжений следует искать в аналогичном виде

$$\sigma = \begin{vmatrix} 0 & 0 & \sigma_1 \\ 0 & 0 & \sigma_2 \\ \sigma_1 & \sigma_2 & \sigma_3 \end{vmatrix}$$

После подстановки этих выражений в два последних соотношения из (1.2) видно, что «производные»  $F_{abc}(\sigma)$  и  $F_{\alpha\beta}(D)$  имеют требуемую форму при выполнении условий

$$a=1, \quad b=0, \quad \alpha=1, \quad \beta=0 \quad (2.2)$$

Отметим, что модель Олдройда с ограничениями (2.2) является однопараметрическим обобщением  $B$ -модели Олдройда (последняя соответствует случаю  $c=0$ ).

В дальнейшем будем рассматривать именно модель Олдройда с ограничениями (2.2). В этом случае из уравнений состояния находим

$$\sigma_{1,2} = \eta j w_{x,y}, \quad \sigma_3 = 2\eta(\lambda - \bar{\lambda})(\nabla w)^2 / [1 + c\lambda^2(\nabla w)^2] \quad (2.3)$$

$$j = [1 + c\lambda(\nabla w)^2] / [1 + c\lambda^2(\nabla w)^2]$$

Подставляя выражения (2.3) в уравнение движения (1.1), получаем

$$\frac{\partial}{\partial x}(j w_x) + \frac{\partial}{\partial y}(j w_y) = \frac{1}{\eta} \frac{dp}{dz} \quad (2.4)$$

Отметим, что (2.4) можно интерпретировать как уравнение неразрывности для потенциальных течений идеального сжимаемого фиктивного газа с источниками. При этом  $j$  играет роль плотности фиктивного газа; продольная скорость  $w(x, y)$  течения вязкоупругой жидкости играет роль потенциала, так что  $\mathbf{q} = \nabla w = (w_x, w_y)$  — скорость фиктивного газа; постоянный градиент давления играет роль интенсивности источников. Это любопытная математическая аналогия между однонаправленными вязкоупругими несжимаемыми течениями и сжимаемыми течениями фиктивного газа полезна для качественного анализа свойств вязкоупругой жидкости.

Перейдем к анализу вопроса о существовании решений уравнения (2.4). Для  $B$ -модели Олдройда параметр  $c=0$ , так что плотность фиктивного газа постоянна и уравнение (2.4) редуцируется к уравнению Пуассона. Таким образом, однонаправленные вязкоупругие течения  $B$ -жидкости Олдройда описываются тем же самым уравнением, что и однонаправленные течения классической жидкости. Несуществование решения возможно лишь при  $c \neq 0$ , точнее при  $c > 0$ . В этом случае уравнение (2.4) для максвелловской жидкости ( $\bar{\lambda}=0$ ) приобретает вид

$$\nabla \cdot (\mathbf{q} / (1 + c\lambda^2 q^2)) = \eta^{-1} dp/dz \quad (2.5)$$

Интегрируя уравнение (2.5) по площади сечения трубы  $S$ , получаем

$$\oint \frac{\mathbf{q} \cdot \mathbf{n}}{1 + c\lambda^2 q^2} dl = \frac{S}{\eta} \frac{dp}{dz}$$

где  $\mathbf{n}$  — единичный вектор внешней нормали. Используя неравенство

$$q / (1 + c\lambda^2 q^2) \leq 1 / (2\sqrt{c\lambda^2})$$

и обозначая через  $L$  периметр сечения трубы, приходим к необходимому условию существования решения

$$0 \leq De \leq 1/\sqrt{c}, \quad De = 2SL^{-1}\lambda(-\eta^{-1}dp/dz) \quad (2.6)$$

Отметим, что условие существования однонаправленного течения Пуазейля (2.6) напоминает условие существования течения Куэтта (1.10). Заметим также, что при учете ограничения (2.2) на параметры модели Олдройда постоянные  $A$  и  $c$  тождественны.

Для круглой трубы необходимое условие существования решения (2.6) оказывается достаточным. Это следует из явного решения исходного уравнения (2.4)

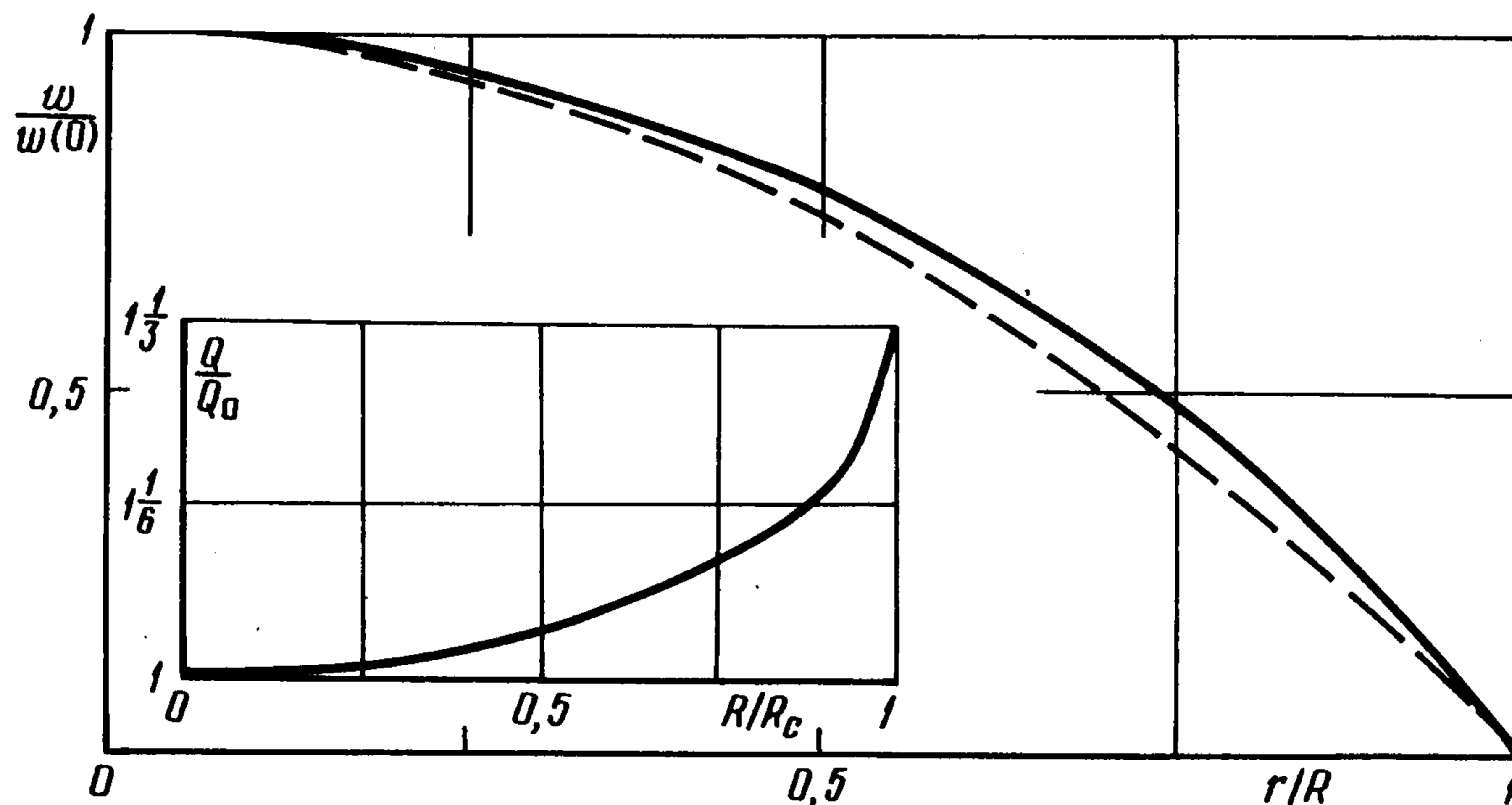
$$q = \frac{1}{\sqrt{c\lambda^2}} \frac{R_c}{r} [F(r) - 1], \quad R_c = \left( -\frac{1}{\eta} \frac{dp}{dz} \sqrt{c\lambda^2} \right)^{-1}, \quad F(r) = \sqrt{1 - \left( \frac{r}{R_c} \right)^2} \quad (2.7)$$

Видно, что решение существует только для труб сравнительно малого радиуса  $R$  ( $R \leq R_c$ ) в соответствии с условием (2.6). Интересно отметить, что вязкоупругое течение Пуазейля в круглой трубе критического радиуса  $R = R_c$  соответствует течению фиктивного газа, скорость которого на стенках трубы оказывается звуковой,  $q = -(c\lambda^2)^{-1/2}$ . Несуществование решения в рассматриваемой задаче в терминах фиктивного газа напоминает известный в газовой динамике эффект заклинивания трубы.

Продольная скорость течения вязкоупругой максвелловской жидкости непосредственно находится из (2.7)

$$w(r) \ll \frac{R_c}{\sqrt{c\lambda^2}} \left[ F(r) - F(R) - \ln \frac{1+F(r)}{1+F(R)} \right]$$

График зависимости  $w = w(r)$  при  $R/R_c = 0,25$  (сплошная линия) и  $R/R_c = 1$  (штриховая линия) приведен на фигуре.



Расход жидкости через сечение трубы дается выражением

$$Q = \int_0^R w 2\pi r dr = \frac{\pi R_c^3}{6 \sqrt{c\lambda^2}} [1 - F(R)]^2 [1 + 2F(R)]$$

Представлена также зависимость отношения  $Q/Q_0$  от безразмерного радиуса трубы  $R/R_c$

$$Q/Q_0 = \frac{1}{3} [1 + 2F(R)] / [1 + F(R)]^2$$

где  $Q_0$  — расход в случае ньютоновской жидкости. Видно, что расход максвелловской жидкости всегда выше, чем ньютоновской. При  $R = R_c$  отношение  $Q/Q_0$  не зависит от параметров модели и равно  $4/3$ .

Заметим, что при  $c < 0$  решение задачи Пуазейля существует всегда и имеет вид

$$v(r) = \frac{R_c}{\sqrt{-c\lambda^2}} \ln \frac{r}{R} + \frac{1}{2} \ln \left[ \frac{G(R)+1}{G(R)-1} \frac{G(r)-1}{G(r)+1} \right], \quad G(r) = \sqrt{1 + \left(\frac{r}{R_c}\right)^2}$$

Таким образом, существование и несуществование решения задачи Пуазейля решающим образом зависит от знака параметра  $c$ , подобно зависимости от знака параметра  $A$  в задаче Куэтта. Отметим также, что сходные результаты могут быть получены и для течения Пуазейля в плоской трубе. В частности, необходимое условие существования решения вновь имеет вид (2.6) с числом Деборы, определенным соотношением

$$De = H\lambda(-\eta^{-1} dp/dz)$$

( $H$  – ширина канала). Оказывается, что расход  $Q$  в этом случае также превышает классическое значение  $Q$  для ньютоновской жидкости. Для канала критической ширины  $H = R_c$  отношение  $Q/Q_0$  также оказывается универсальным и равно  $6(1-\pi/4) = 1,288$ .

В заключение отметим, что вопросы существования решений уравнений вязкоупругой жидкости для различных течений интенсивно исследуются в последнее время (см., например, [2–5]).

#### ЛИТЕРАТУРА

1. Bird R. B., Armstrong R. C., Hassager O., Curtiss C. F. Dynamics of Polymeric Liquids. Vols. 1, 2. Wiley. 1977. V. 1. 470 p.; V. 2. 256 p.; (471–727 p.).
2. Renardy M. Mathematical analysis of viscoelastic flows. // Annu. Rev. Fluid Mech. Palo Alto, Calif., 1989. V. 21. P. 21–36.
3. Joseph D. D., Saut J. C. Short-wave instabilities and ill-posed initial-value problems. // Theoret. Comput. Fluid Dynamics. 1990. V. 1. P. 191–227.
4. El-Kareh A. W., Leal L. G. Existence of solutions for all Deborah numbers for a non-Newtonian model modified to include diffusion. // J. Non-Newtonian Fluid Mech. 1989. V. 33. № 3. P. 257–287.
5. Brutyan M. A., Krapivsky P. L. Collapse of spherical bubbles in viscoelastic liquids. // Quart. J. Mech. Appl. Math. 1991. V. 44. № 4. P. 573–581.

Жуковский

Поступила в редакцию  
23.VII.1991