

О ВЛИЯНИИ МИКРОСТРУКТУРЫ ЖИДКОСТИ НА УСТОЙЧИВОСТЬ
ПЛОСКИХ ДВУХСЛОЙНЫХ ТЕЧЕНИЙ

С. М. АЛЕЙНИКОВ, А. Т. ЛИСТРОВ

(Воронеж)

Исследуется устойчивость плоских двухслойных течений Куэтта и Пуазейля, для которых нижним слоем служит жидкость модели Грэда, а верхним — вязкая ньютоновская жидкость. Возмущения считаются длинноволновыми, при этом анализ строится через разложение по волновым числам и ограничен двумя приближениями. Проведены численные расчеты для некоторых значений параметров. Из расчетов следует, что вращательная инерция жидкости нижнего слоя оказывает дестабилизирующее влияние на течение.

Для модели жидкости Грэда [1, 2], учитывающей спин молекул, в каждой точке материального континуума наряду с обычным вектором скорости определен вектор угловой скорости ω , внутренние моментные напряжения пренебрежимо малы, и тензор силовых напряжений в общем случае несимметричен. Модель характеризуется обычной ньютоновской вязкостью μ_2 , неньютоновской вязкостью η и временем релаксации $T = \rho_2 J / 4\eta$, где J — скалярная константа с размерностью момента инерции единицы массы.

Обозначим через U_0 характерную скорость течения. Для течения Куэтта в качестве U_0 возьмем скорость движения верхней пластины. Для течения Пуазейля характерной скоростью будет служить скорость течения на поверхности раздела жидкостей.

Уравнения движения слоев приведем к безразмерному виду. Уравнение Навье — Стокса и уравнения для нижнего слоя имеют вид

$$(1) \quad \frac{dV_1}{d\tau} = -\text{grad } p_1 + \frac{1}{R} \Delta V_1 + f, \quad R = \frac{\rho_1 U_0 d_1}{\mu_1}$$

$$(2) \quad \frac{dV_2}{d\tau} = -\frac{1}{r} \text{grad } p_2 + \frac{m}{rR} \Delta V_2 + \frac{m}{RDr} \text{rot}[2\omega - \text{rot } V_2] + f$$

$$\frac{d\omega}{d\tau} = -\frac{m}{r} \frac{1}{EDR} [2\omega - \text{rot } V_2]$$

Видно, что движение нижнего слоя помимо числа Рейнольдса за счет асимметрии тензора напряжений и вращательной инерции жидкости характеризуется числами $D = \mu_2 / \eta$ и $E = J / 2d_1^2$; величины $m = \mu_2 / \mu_1$, $r = \rho_2 / \rho_1$, $n = d_2 / d_1$ определяют соотношение между вязкостями, плотностями и глубинами слоев, $\tau = tU_0 / d_1$ — безразмерное время, g — ускорение силы тяжести, $F = U_0 / \sqrt{gd_1}$ — число Фруда, $\mathbf{i} = (0, -F^{-2}, 0)$.

Жидкости считаем несжимаемыми

$$(3) \quad \text{div } \mathbf{V}_\nu = 0$$

Здесь и далее $\nu = 1, 2$.

Уравнения стационарного течения при условиях прилипания жидкости к твердым стенкам и непрерывности скоростей и касательных напряжений на поверхности раздела жидкостей дают распределение скоростей в слоях, не отличающееся от

случая течения двух вязких жидкостей с изломом профиля скорости вследствие вязкостной стратификации [3].

Стационарное течение исследуем на устойчивость относительно бесконечно малых возмущений. Как показано в [4], для рассматриваемых течений будет справедлива теорема Сквайра, которая позволяет ограничиться рассмотрением плоских возмущений вида

$$(4) \quad q(x, y, \tau) = Q(y) \exp[i\alpha(x - C\tau)]$$

где $Q(y)$ — амплитудная функция возмущений, зависящая от вертикальной координаты y ; α и αC — волновое число и комплексная частота возмущений.

Включение в рассмотрение вязкостной и плоскостной стратификаций, а также поверхностного натяжения ведет к увеличению числа неустойчивых состояний по сравнению с однородным потоком.

Для анализа устойчивости движение представим в виде основного и возмущенного течений и введем функцию тока с помощью соотношений

$$(5) \quad u_v = U_v + u_v', \quad v_v = v_v', \quad p_v = P_v + p_v', \quad \omega_3 = \omega_3^0 + \omega_3'$$

$$(6) \quad u_v' = \partial \psi_v / \partial y, \quad v_v' = -\partial \psi_v / \partial x$$

Линеаризуя обычным образом уравнения (1)–(3), будем предполагать согласно (4) следующую зависимость для возмущений:

$$(7) \quad (\psi_v, p_v', \omega_3') = \{\varphi_v(y), f_v(y), \omega_*(y)\} \exp[i\alpha(x - C\tau)]$$

Исключая p_v' для каждого слоя перекрестным дифференцированием, приходим к уравнению Орра — Зоммерфельда для верхнего слоя и обобщенному уравнению для нижнего слоя

$$(8) \quad \begin{aligned} \varphi_1^{IV} - 2\alpha^2 \varphi_1'' + \alpha^4 \varphi_1 &= i\alpha R [(U_1 - C)(\varphi_1'' - \alpha^2 \varphi_1) - \varphi_1 U_1''] \\ \varphi_2^{IV} - 2\alpha^2 \varphi_2'' + \alpha^4 \varphi_2 &= \frac{2}{D+1} (\alpha^2 \omega_* - \omega_*'') + \\ &+ i\alpha \frac{RD}{D+1} \frac{r}{m} [(U_2 - C)(\varphi_2'' - \alpha^2 \varphi_2) - \varphi_2 U_2''] \\ \omega_* &= L \left[\frac{1}{RDE} \frac{m}{r} (\alpha^2 \varphi_2 - \varphi_2'') + i\alpha \varphi_2 \frac{d\omega_3^0}{dy} \right] \\ L &= \left[\frac{2}{RDE} \frac{m}{r} + i\alpha(U_2 - C) \right]^{-1} \end{aligned}$$

К системе уравнений (8) следует еще присоединить условия затухания возмущений на твердых стенках и кинематические и динамические условия на поверхности раздела жидкостей

$$(9) \quad \begin{aligned} \varphi_1(1) = \varphi_1'(1) = \varphi_2(-n) = \varphi_2'(-n) &= 0, \quad \varphi_1(0) = \varphi_2(0) \\ \varphi_1'(0) - \varphi_2'(0) &= \frac{\varphi_2(0)}{C - U_1(0)} [U_2'(0) - U_1'(0)] \\ \alpha^2 \varphi_1(0) + \varphi_1''(0) &= m \left\{ [\alpha^2 \varphi_2(0) + \varphi_2''(0)] + \right. \\ &+ \left. \frac{1}{D} [2\omega_*(0) - (\alpha^2 \varphi_2(0) - \varphi_2''(0))] \right\} \\ m \left(\frac{D+1}{D} \right) \left(\varphi_2''' - \alpha^2 \frac{3D+1}{D+1} \varphi_2' \right) &+ i\alpha R r [(C - U_2)\varphi_2' + \varphi_2 U_2'] + \\ + 2m \frac{1}{D} \omega_*' &= (\varphi_1''' - 3\alpha^2 \varphi_1') + i\alpha R [(C - U_1)\varphi_1' + \varphi_1 U_1'] + \\ + \frac{i\alpha R}{C - U_1} [(r-1)F^{-2} + \alpha^2 S] \varphi_1 & \quad (y=0) \end{aligned}$$

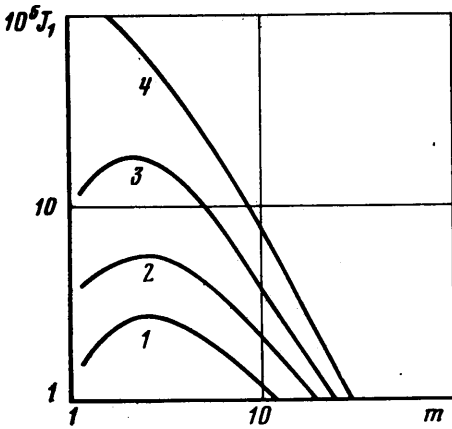
Здесь $S = G/\rho_1 d_1 U_0^2$ – безразмерный коэффициент поверхностного натяжения. Возмущения предполагаем длинноволновыми, что дает возможность искать решение в виде разложений по степеням волнового числа

$$(10) \quad \varphi_\gamma = \chi_{0\gamma} + \alpha \chi_{1\gamma} + \dots, \quad \omega_* = \Omega_0 + \alpha \Omega_1 + \dots, \quad C = C_0 + \alpha C_1 + \dots$$

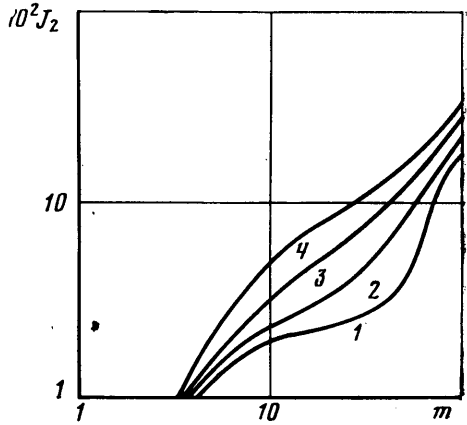
Ограничиваясь двумя приближениями для собственного значения $C = C_r + iC_i$, получим, что $C_r = C_0$, $iC_i = \alpha C_1$. При этом

$$(11) \quad C_i = \alpha R J_k(m, n, r, E)$$

В формуле (11) $k=1$ соответствует течению Куэтта, $k=2$ – течению Пуазейля. Пусть плотности слоев будут одинаковыми ($r=1$). Волны на поверхности раздела жидкостей существуют, когда $m \neq 1$. В этом случае, каково бы ни было число



Фиг. 1



Фиг. 2

Рейнольдса, характер течения будет определяться поведением функций $J_k(m, n, E)$. Для определенности будем считать, что $m > 1$. Зависимость J_1 и J_2 от m при значениях $E=0, 0.1, 1, 10$ (кривые 1–4) приведена на фиг. 1 и 2 для $n=0.1$ и 1 соответственно.

Из приведенного численного анализа видна дестабилизирующая роль вращательной инерции жидкости. Кривые для $E=0$ соответствуют течению двух вязких жидкостей [3]. Несимметричность тензора силовых напряжений, как показывают вычисления, основанные на двух приближениях, не оказывает влияния на устойчивость течений.

Поступила 11 VI 1976

ЛИТЕРАТУРА

1. Grad H. Statistical mechanics, thermodynamics and fluid dynamics of systems with arbitrary number of integrals. *Comm. Pure Appl. Math.*, 1952, vol. 5, No. 4.
2. Гроот С. Р., Мазур П. Неравновесная термодинамика. М., «Мир», 1964.
3. Yih C. Sh. Instability due to viscosity stratification. *J. Fluid Mech.*, 1967, vol. 27, pt 2.
4. Листров А. Т. Об устойчивости течения слоя жидкости модели Грэда по наклонной плоскости. *Изв. АН СССР, МЖГ*, 1966, № 6.

УДК 532.516

ВИХРЬ У ПОВЕРХНОСТИ ВЯЗКОЙ ЖИДКОСТИ

М. В. ЗАВОЛЖЕНСКИЙ, А. Х. ТЕРСКОВ

(Ростов-на-Дону)

Решается система уравнений Навье – Стокса при граничных условиях, соответствующих случаю, когда у поверхности тяжелой вязкой несжимаемой жидкости бесконечной глубины действует осесимметричная касательная трансверсальная нагрузка. Получено интегральное представление для формы свободной поверхности