УДК 532.592:532.517.2

## ЭВОЛЮЦИЯ ДЛИННЫХ НЕЛИНЕЙНЫХ ВОЛН НА ГРАНИЦЕ РАЗДЕЛА РАССЛОЕННОГО ТЕЧЕНИЯ ВЯЗКИХ ЖИДКОСТЕЙ В КАНАЛЕ

Д. Г. Архипов\*,\*\*, Г. А. Хабахпашев\*,\*\*

\* Институт теплофизики им. С. С. Кутателадзе СО РАН, 630090 Новосибирск

\*\* Новосибирский государственный университет, 630090 Новосибирск

E-mail: theory@itp.nsc.ru

Аналитически и численно исследована динамика возмущений границы раздела двух несжимаемых несмешивающихся слоев жидкостей различной плотности при наличии установившегося потока между горизонтальными дном и крышкой. Получено модельное интегродифференциальное уравнение, учитывающее длинноволновые вклады инерций слоев и поверхностного натяжения жидкостей, малую, но конечную амплитуду возмущений и нестационарное трение на всех границах. Приведены численные решения этого уравнения для наиболее характерных нелинейных задач трансформации как плоских волн различной длительности, так и уединенных в пространстве волн.

Ключевые слова: вязкие жидкости, граница раздела, двухслойное течение Пуазейля, длинные волны, нелинейные возмущения, уединенные волны.

Введение. Возмущения свободных поверхностей слоев неглубоких жидкостей, текущих со сдвигом продольной скорости, интересуют специалистов в течение уже полувека (см., например, [1]). В последние годы внимание к подобным исследованиям еще более возросло (см. [2, 3] и другие работы). В частности, в [4] на основе измерений, выполненных в натурных условиях, рассмотрено влияние сдвиговых потоков на вертикальную структуру и кинематические параметры внутренних волн. В работе [5] выведено эволюционное уравнение для плоских нелинейных возмущений границы раздела двухслойного течения Пуазейля. В отличие от других моделей это уравнение учитывает нестационарное трение на всех границах системы. Установлено, что скорость и направление потока способны изменять не только длины волн, но и их полярность. В пренебрежении диссипативными потерями для возмущенного течения определены установившиеся решения типа кноидальных и уединенных волн.

Целью данной работы является получение модельного уравнения для трехмерных возмущений и анализ численных экспериментов по трансформации различных волн.

Постановка задачи и упрощение исходных уравнений. Пусть жидкости ограничены твердыми неподвижными крышкой (вертикальная координата  $z = h_1$ ) и дном  $(z = -h_2)$ , а невозмущенная граница раздела слоев соответствует координате z = 0. Тогда установившийся профиль горизонтальной скорости состоит из двух участков парабол:

$$\boldsymbol{u}_{0l} = \boldsymbol{u}_{0i}(1 - A_l z^2 - B_l z),$$

$$\boldsymbol{u}_{0i} = -\frac{\nabla p_0 h_1 h_2 H/2}{\mu_1 h_2 + \mu_2 h_1}, \qquad A_l = \frac{\mu_1 h_2 + \mu_2 h_1}{\mu_l h_1 h_2 H}, \qquad B_l = \frac{\mu_1 h_2^2 - \mu_2 h_1^2}{\mu_l h_1 h_2 H}.$$

$$(1)$$

Работа выполнена при финансовой поддержке Российского фонда фундаментальных исследований (код проекта 04-01-00183), в рамках программы ОЭММПУ РАН № 4.13 и программы СО РАН № 4.2.2.



Рис. 1. Схема стационарного горизонтального течения, профиля трения и возмущенного движения, вызванного распространением длинной волны, в двухслойной системе

Здесь индекс 0 соответствует стационарным значениям величин; индекс l = 1, 2 соответствует верхнему и нижнему слоям жидкости; индекс i — величинам на границе раздела; оператор градиента  $\nabla$  определен в горизонтальной плоскости (x, y); p — давление;  $H = h_1 + h_2$ ;  $\mu$  — динамическая вязкость.

Рассматриваемое двухжидкостное слоистое течение Пуазейля в плоском канале является решением стационарного уравнения движения  $\nabla p_0 = \mu_l d^2 \boldsymbol{u}_{0l}/dz^2$  с четырьмя краевыми условиями ( $\boldsymbol{u}_{0l} = 0$  при  $z = -(-1)^l h_l$ ,  $\boldsymbol{u}_{0l} = \boldsymbol{u}_{0i}$  и  $\boldsymbol{\tau}_l = \mu_l d\boldsymbol{u}_{0l}/dz = \boldsymbol{\tau}_{0i}$  при z = 0). На рис. 1 показан профиль такого потока для системы вода — анилин ( $\mu_1/\mu_2 = 0,225$ ) при  $h_1/h_2 = 2$ .

Исходные уравнения Стокса и уравнения неразрывности для возмущенного движения несжимаемой жидкости в каждом слое можно записать в стандартной форме

$$\frac{\partial \boldsymbol{u}_l}{\partial t} + \boldsymbol{u}_{0l} \cdot \nabla \boldsymbol{u}_l + w_l \, \frac{\partial \boldsymbol{u}_{0l}}{\partial z} + \boldsymbol{u}_l \cdot \nabla \boldsymbol{u}_l + w_l \, \frac{\partial \boldsymbol{u}_l}{\partial z} + \frac{1}{\rho_l} \nabla p_l = \nu_l \Big( \nabla^2 \boldsymbol{u}_l + \frac{\partial^2 \boldsymbol{u}_l}{\partial z^2} \Big); \tag{2}$$

$$\frac{\partial w_l}{\partial t} + \boldsymbol{u}_{0l} \cdot \nabla w_l + \boldsymbol{u}_l \cdot \nabla w_l + w_l \frac{\partial w_l}{\partial z} + \frac{1}{\rho_l} \frac{\partial p_l}{\partial z} + g = \nu_l \Big( \nabla^2 w_l + \frac{\partial^2 w_l}{\partial z^2} \Big); \tag{3}$$

$$\nabla \cdot \boldsymbol{u}_l + \frac{\partial w_l}{\partial z} = 0. \tag{4}$$

Здесь u — горизонтальная компонента вектора скорости жидкости; t — время; w — вертикальная составляющая скорости жидкости;  $\rho$  — плотность;  $\nu = \mu/\rho$  — кинематическая вязкость; g – ускорение свободного падения.

Сделаем следующие предположения: 1) характерный горизонтальный размер волны  $l_w$  существенно больше, а амплитуда возмущения  $\eta_a$  значительно меньше равновесных глубин слоев  $h_l$   $(h_l/l_w \sim \varepsilon^{1/2}, \eta_a/h_l \sim \varepsilon$ , где  $\varepsilon$  — малый параметр); 2) капиллярные эффекты невелики (модифицированное число Бонда Во =  $(\rho_2 - \rho_1)gh_1h_2/\sigma > 1$ , где  $\sigma$  — поверхностное натяжение); 3) толщина пограничных слоев для возмущенной скорости остается малой, т. е. время распространения нестационарного пограничного слоя на толщину жидкости значительно больше характерного времени прохождения волны через какуюлибо точку исследуемой области канала  $t_w$  (числа гидродинамической гомохронности Но $_{\nu l} = \nu_l t_w/h_l^2 \sim \varepsilon^2$ ). Эти допущения соответствуют условиям проведения экспериментов в различных гидродинамических лабораториях.

Нелинейные слагаемые в уравнениях (3) можно опустить как члены неучитываемого порядка малости ( $u_l \cdot \nabla w_l \approx g \varepsilon^3$  и  $w_l^2 / u_l^2 \approx \varepsilon$ ). Кроме того, в сделанных предположениях

можно пренебречь первыми слагаемыми в правых частях уравнений (2), а также правыми частями уравнений (3). В результате получаем упрощенную систему

$$\frac{\partial \boldsymbol{u}_l}{\partial t} + \boldsymbol{u}_{0l} \cdot \nabla \boldsymbol{u}_l + w_l \, \frac{\partial \boldsymbol{u}_{0l}}{\partial z} + \boldsymbol{u}_l \cdot \nabla \boldsymbol{u}_l + w_l \, \frac{\partial \boldsymbol{u}_l}{\partial z} + \frac{1}{\rho_l} \, \nabla p_l = \nu_l \, \frac{\partial^2 \boldsymbol{u}_l}{\partial z^2}; \tag{5}$$

$$\frac{\partial w_l}{\partial t} + \boldsymbol{u}_{0l} \cdot \nabla w_l + \frac{1}{\rho_l} \frac{\partial p_l}{\partial z} + g = 0.$$
(6)

Зададим краевые условия на крышке, поверхности раздела слоев и дне:

0

$$\begin{aligned} \boldsymbol{u}_l &= w_l = 0, \qquad z = -(-1)^l h_l, \\ \boldsymbol{u}_1 &= \boldsymbol{u}_2 = \boldsymbol{u}_i, \quad \mu_1 \frac{\partial \boldsymbol{u}_1}{\partial z} = \mu_2 \frac{\partial \boldsymbol{u}_2}{\partial z} = \boldsymbol{\tau}_i, \quad w_1 = w_2 = w_i = \frac{\partial \eta}{\partial t} + (\boldsymbol{u}_{0i} + \boldsymbol{u}_i) \cdot \nabla \eta, \\ p_{1i} &= p_{2i} + \sigma \nabla^2 \eta, \qquad z = \eta(t, x, y). \end{aligned}$$

Интегрируя уравнения (6) по z от z до  $\eta$  и используя динамическое краевое условие на границе раздела, находим профили давлений в каждом слое жидкости:

$$\frac{p_l}{\rho_l} = \frac{p_{li}}{\rho_l} + g(\eta - z) + \int_{z}^{\eta} \left(\frac{\partial w_l}{\partial t} + \boldsymbol{u}_{0l} \cdot \nabla w_l\right) dz.$$
(7)

Выражения (7) можно подставить в уравнения движения (5), (6), но сначала целесообразно взять интегралы, входящие в зависимости (7). В работе [5] показано, что в широком интервале отношений глубин и для небольших значений стационарного гидравлического напора профили вертикальных компонент скоростей жидкостей можно принять достаточно простыми, т. е. линейными по координате z в каждом слое:

$$w_l = \frac{h_l + (-1)^l z}{h_l + (-1)^l \eta} \Big( \frac{\partial \eta}{\partial t} + (\boldsymbol{u}_{0i} + \boldsymbol{u}_i) \cdot \nabla \eta \Big).$$
(8)

Для членов второго порядка малости можно принять еще более простые выражения

$$w_l = \left(1 + (-1)^l \frac{z}{h_l}\right) \left(\frac{\partial \eta}{\partial t} + \boldsymbol{u}_{0i} \cdot \nabla \eta\right) = \left(1 + (-1)^l \frac{z}{h_l}\right) \frac{D\eta}{D_0 t}.$$
(9)

В частности, соотношения (9) можно подставить не только в интегральные слагаемые уравнений (7), учитывающие инерцию каждого слоя жидкости, но и в нелинейные члены  $w_l \partial \boldsymbol{u}_l / \partial z$  уравнений движения (5).

Зависимости давлений и скоростей жидкостей от возмущения границы раздела. Подставив формулы для скоростей (1), а также нормальные составляющие скоростей (9) в выражения (7), определим вертикальные профили давлений:

$$\frac{p_l}{\rho_l} = \frac{p_{li}}{\rho_l} + g(\eta - z) + \int_z^{\eta} \left( 1 + (-1)^l \frac{z}{h_l} \right) (1 - A_l z^2 - B_l z) \boldsymbol{u}_{0i} \cdot \nabla \frac{D\eta}{D_0 t} dz + \\ + \int_z^{\eta} \left( 1 + (-1)^l \frac{z}{h_l} \right) \frac{\partial}{\partial t} \frac{D\eta}{D_0 t} dz = \frac{p_{li}}{\rho_l} + g(\eta - z) - \left( z + \frac{z^2}{2} \frac{(-1)^l}{h_l} \right) \frac{\partial}{\partial t} \frac{D\eta}{D_0 t} - \\ - \left[ z + \frac{z^2}{2} \left( \frac{(-1)^l}{h_l} - B_l \right) - \frac{z^3}{3} \left( A_l + B_l \frac{(-1)^l}{h_l} \right) - \frac{z^4}{4} A_l \frac{(-1)^l}{h_l} \right] \boldsymbol{u}_{0i} \cdot \nabla \frac{D\eta}{D_0 t}.$$
(10)

Затем, применяя скалярно оператор  $\nabla$  к уравнению (5) и с помощью уравнения неразрывности (4) заменяя  $\nabla \cdot \boldsymbol{u}_l$  на  $-\partial w_l/\partial z$  в первых трех членах (5), получаем

$$-\frac{\partial^2 w_l}{\partial t \, \partial z} - \boldsymbol{u}_{0l} \cdot \nabla \frac{\partial w_l}{\partial z} + \nabla w_l \cdot \frac{d\boldsymbol{u}_{0l}}{dz} + \nabla \cdot \left( \boldsymbol{u}_l \cdot \nabla \boldsymbol{u}_l + w_l \frac{\partial \boldsymbol{u}_l}{\partial z} \right) + \frac{1}{\rho_l} \nabla^2 p_l = \nu_l \frac{\partial^2}{\partial z^2} \left( \nabla \cdot \boldsymbol{u}_l \right). \quad (11)$$

Подставляя профили скоростей (1) и (8) во вторые, третьи и четвертые члены уравнений (11), зависимости (10) — в пятые, проинтегрируем уравнения (11) по координате zот  $-h_2$  до  $\eta$  при l = 2 и от  $\eta$  до  $h_1$  при l = 1. В результате получаем

$$\frac{\partial w_i}{\partial t} + \frac{\partial \eta}{\partial t} \nabla \cdot \boldsymbol{u}_i + \frac{A_l}{3} h_l^2 \boldsymbol{u}_{0i} \cdot \nabla \left[ w_i \left( 1 + (-1)^l \frac{2\eta}{h_l} \right) \right] + \left( \nabla \cdot \boldsymbol{u}_i - B_l \frac{D\eta}{D_0 t} \right) \boldsymbol{u}_{0i} \cdot \nabla \eta - \left[ (-1)^l h_l + \eta \right] \left( \frac{1}{\rho_l} \nabla^2 p_{li} + g \nabla^2 \eta \right) - \frac{h_l^2}{3} \left[ \frac{\partial}{\partial t} + \frac{3}{4} \left( 1 + A_l \frac{h_l^2}{5} \right) \boldsymbol{u}_{0i} \cdot \nabla \right] \frac{D}{D_0 t} \nabla^2 \eta - \int_{-(-1)^l h_l}^{\eta} \nabla \cdot \left( \left( \boldsymbol{u}_l \cdot \nabla \right) \boldsymbol{u}_l + w_l \frac{\partial \boldsymbol{u}_l}{\partial z} \right) dz = \frac{1}{\rho_l} \left( \nabla \cdot \boldsymbol{\tau}_{lz} - \nabla \cdot \boldsymbol{\tau}_{iz} \right) + \nu_l \nabla \eta \cdot \frac{\partial^2 \boldsymbol{u}_l}{\partial z^2} \Big|_{z=0}.$$
 (12)

Здесь напряжения  $\tau_{lz} = \nu_l \rho_l \partial u_l / \partial z$  при  $z = (-1)^l h_l$ ; поправки третьего порядка малости опущены. Для вычисления оставшихся интегралов, содержащих лишь члены второго порядка малости, достаточно определить линейную связь горизонтальных составляющих скоростей жидкостей с возмущением границы раздела. Рассмотрим краевые условия и уравнения (12) в первом приближении, т. е. без учета не только нелинейных, инерционных и капиллярных членов, но и нестационарных трений:

$$\left(\frac{\partial}{\partial t} + A_l \frac{h_l^2}{3} \boldsymbol{u}_{0i} \cdot \nabla\right) \frac{D\eta}{D_0 t} - (-1)^l h_l \left(\frac{1}{\rho_l} \nabla^2 p_i + g \nabla^2 \eta\right) = 0.$$
(13)

Из условия тождественности этих уравнений, описывающих один и тот же волновой процесс, определим лапласиан давления на границе раздела:

$$\nabla^2 p_{li} = -\rho_1 \rho_2 \Big( \frac{gH}{\chi} \nabla^2 \eta + R_f \boldsymbol{u}_{0i} \cdot \nabla \frac{D\eta}{D_0 t} \Big).$$
(14)

Здесь  $\chi = \rho_1 h_2 + \rho_2 h_1$ ;  $R_f = (\nu_1 \rho_1 h_2 + \nu_2 \rho_2 h_1)(\nu_2 \rho_2 h_1^2 - \nu_1 \rho_1 h_2^2)/(3\nu_1 \nu_2 \rho_1 \rho_2 h_1 h_2 \chi H)$ . Если основные возмущения распространяются лишь в определенном направлении (вектор фазовой скорости линейных волн  $\boldsymbol{c}$  почти параллелен вектору  $\nabla \eta$ ), то можно заменить операторы

$$abla \eta = -\frac{c}{c^2} \frac{\partial \eta}{\partial t}, \qquad \nabla^2 = \frac{1}{c^2} \frac{\partial^2}{\partial t^2}$$

Тогда формулу (14) можно записать в виде зависимости

$$\frac{\partial^2 p_{li}}{\partial t^2} = -\rho_1 \rho_2 \Big[ \frac{gH}{\chi} - R_f \boldsymbol{u}_{0i} \cdot \boldsymbol{c} \Big( 1 - \frac{\boldsymbol{u}_{0i} \cdot \boldsymbol{c}}{c^2} \Big) \Big] \frac{\partial^2 \eta}{\partial t^2}$$

Проинтегрировав данное уравнение один раз по времени, получим

$$\frac{\partial p_{li}}{\partial t} = -\rho_1 \rho_2 \Big( \frac{gH}{\chi} - R_f u_{0c}^2 \Big) \frac{\partial \eta}{\partial t}, \qquad u_{0c}^2 = \boldsymbol{u}_{0i} \cdot \boldsymbol{c} \Big( 1 - \frac{\boldsymbol{u}_{0i} \cdot \boldsymbol{c}}{c^2} \Big).$$

Здесь постоянная интегрирования полагается равной нулю, так как согласно сделанному ранее предположению при отсутствии возмущений  $\partial p_i/\partial t = 0$ . В результате имеем

$$\nabla p_{li} = -\rho_1 \rho_2 \left(\frac{gH}{\chi} - R_f u_{0c}^2\right) \nabla \eta.$$
(15)

Проинтегрируем линеаризованные и бездиссипативные горизонтальные составляющие уравнений движения (5) по вертикальной координате z от  $-h_2$  до  $\eta$  при l = 2 и от  $\eta$  до  $h_1$  при l = 1. Во вторые и третьи члены этих уравнений подставим профили скоростей (1), в третьи слагаемые — профили скоростей (9), а гидростатические связи  $p_l = p_{li} + \rho_l g(\eta - z)$  и выражения (15) — в последние члены данных уравнений. В результате получаем уравнения движения в горизонтальной плоскости

$$\left[1 - \frac{S_c}{2}\left(1 + \frac{A_l}{3}h_l^2\right)\right]\frac{\partial \boldsymbol{u}_l}{\partial t} + \left[\frac{\boldsymbol{c}}{c^2}g_l + (-1)^l\frac{\boldsymbol{u}_{0i}}{2h_l}\frac{c_f^2}{c^2}\left(1 - \frac{A_l}{3}h_l^2\right)\right]\frac{\partial \eta}{\partial t} = 0,\tag{16}$$

где  $g_l = \rho_1 \rho_2 (gH/\chi - R_f u_{0c}^2)/\rho_l - g$ ;  $S_c = u_{0i} \cdot c/c^2$ ;  $c_f^2 = c^2(1 - S_c)$ . Отметим, что в рассматриваемом приближении  $u_l$  не зависит от вертикальной координаты. Проинтегрировав уравнения (16) по времени, определяем связи горизонтальных скоростей жидкостей с возмущением границы раздела:

$$\boldsymbol{u}_{l} = -\frac{\boldsymbol{c}g_{l}h_{l} + (-1)^{l}\boldsymbol{u}_{0i}c_{f}^{2}(1 - A_{l}h_{l}^{2}/3)/2}{h_{l}c^{2}[1 - S_{c}(1 + A_{l}h_{l}^{2}/3)/2]} \eta = \frac{\boldsymbol{c}_{l}}{h_{l}} \eta.$$
(17)

0

Поскольку в сделанных предположениях при отсутствии возмущений  $u_l = 0$ , постоянная интегрирования вновь положена равной нулю.

Нахождение фазовой скорости и трения на границах. Для определения зависимости фазовой скорости c от величины и направления установившегося потока подставим  $\nabla^2 p_{li}$  из (14) в систему уравнений (13). Получаем уравнение для возмущения границы раздела, решение которого будем искать в виде линейной моногармонической волны, распространяющейся под углом  $\varphi$  к направлению вектора стационарного течения  $u_{0i}$ . В итоге для модуля фазовой скорости имеем формулу

$$c = \left| |\boldsymbol{u}_{0i}| \cos \varphi (1 + S_f) / 2 \pm \sqrt{c_0^2 + \boldsymbol{u}_{0i}^2 [\cos \varphi (1 - S_f) / 2]^2} \right|,$$

где  $S_f = (\nu_1 h_2 + \nu_2 h_1)(\nu_1 \rho_1 h_2 + \nu_2 \rho_2 h_1)/(3\nu_1 \nu_2 \chi H); c_0^2 = gh_1 h_2(\rho_2 - \rho_1)/\chi$ . Как и предполагалось, спутное течение увеличивает фазовую скорость возмущений, а противоток уменьшает ее.

Для нахождения напряжений трения  $\tau_{lz}$  вблизи всех границ используем уравнения движения (5) без учета нелинейных и инерционных членов:

$$\frac{\partial \boldsymbol{u}_l}{\partial t} + \boldsymbol{u}_{0l} \cdot \nabla \boldsymbol{u}_l + w_l \frac{d \boldsymbol{u}_{0l}}{dz} + g \nabla \eta + \frac{1}{\rho_l} \nabla p_{li} = \nu_l \frac{\partial^2 \boldsymbol{u}_l}{\partial z^2}.$$
(18)

Используя формулы (1) для  $\boldsymbol{u}_{0l}$ , формулы (9) для  $w_l$ , соотношения (15) для  $\nabla p_{li}$  и заменяя  $\boldsymbol{u}_{0l} \cdot \nabla \boldsymbol{u}_l$  на  $-(\boldsymbol{u}_{0l} \cdot \boldsymbol{c}/c^2)(\partial \boldsymbol{u}_l/\partial t)$ , уравнения движения (18) запишем в виде

$$\left(1 - \frac{\boldsymbol{u}_{0i} \cdot \boldsymbol{c}}{c^2} \left(1 - A_l z^2 - B_l z\right)\right) \frac{\partial \boldsymbol{u}_l}{\partial t} - \boldsymbol{u}_{0i} (2A_l z + B_l) \left(1 + (-1)^l \frac{z}{h_l}\right) \frac{D\eta}{D_0 t} + \left((-1)^l \frac{c_0^2}{h_l} + \rho_1 \rho_2 \frac{R_f}{\rho_l} u_{0c}^2\right) \nabla \eta = \nu_l \frac{\partial^2 \boldsymbol{u}_l}{\partial z^2}.$$
 (19)

Заменив в этих уравнениях  $\partial \eta / \partial t$  на  $- \boldsymbol{c} \cdot \nabla \eta$  и разделив все члены на  $\nu_l$ , получаем

$$\frac{\partial^2 \boldsymbol{u}_l}{\partial z^2} - \frac{1}{\nu_l} \left( 1 - \frac{\boldsymbol{u}_{0i} \cdot \boldsymbol{c}}{c^2} \left( 1 - A_l z^2 - B_l z \right) \right) \frac{\partial \boldsymbol{u}_l}{\partial t} = \\ = -\frac{g_l}{\nu_l} \nabla \eta + \frac{\boldsymbol{u}_{0i}}{\nu_l} \left( 2A_l z + B_l \right) \left( 1 + (-1)^l \frac{z}{h_l} \right) [(\boldsymbol{c} - \boldsymbol{u}_{0i}) \cdot \nabla \eta]. \quad (20)$$

Решения уравнений (20) будем искать методом разделения переменных:

$$\boldsymbol{u}_l(t, x, y, z) = \boldsymbol{u}'_l(t, z) f_l(x, y).$$

Сначала рассмотрим пограничные слои вблизи крышки и дна. В этом случае  $z \approx -(-1)^l h_l$ , и правые части уравнений (20) значительно упрощаются (перестают зависеть от z). Следовательно, применив к уравнениям (20) преобразование Лапласа по времени, получим

$$\frac{\partial^2 \mathbf{V}_l(s,z)}{\partial z^2} - \frac{s}{\nu_l} \mathbf{V}_l(s,z) = \frac{\mathbf{G}_{\nabla l}(s,x,y)}{\nu_l f_l(x,y)} - \frac{\mathbf{u}'_{l0}}{\nu_l} \equiv \mathbf{P}_{\nabla l}(s).$$
(21)

Здесь  $V_l(s, z)$ ,  $G_{\nabla l}(s, x, y)/\nu_l$  — изображения  $u'_l(t, z)$  и правых частей уравнений (20) при  $z = -(-1)^l h_l$ . Правые части уравнений (21) являются функциями только переменной s, так как их левые части не зависят от координат x, y, а скорости жидкостей в каждом из слоев не зависят от вертикальной координаты z в начальный момент времени t = 0. Допущение о малой толщине пограничных слоев, не ухудшая точности, позволяет поставить условие отсутствия касательных напряжений на больших расстояниях от рассматриваемых поверхностей: при  $z = -\infty$  для крышки, при  $z = +\infty$  для дна, при  $z = -\infty$ ,  $z = +\infty$  для поверхности раздела (пограничные слои практически "бесконечно" глубоко утоплены в жидкости).

Выполнив замену  $V'_l = V_l + P_{\nabla l}\nu_l/s$ , уравнения (21) запишем в виде линейных однородных уравнений. Тогда решения, удовлетворяющие краевым условиям  $V_l = 0$  при  $z = -(-1)^l h_l$  и  $\partial V_l/\partial z = 0$  при  $z = (-1)^l \infty$ , легко определяются:

$$\boldsymbol{V}_{l}(s,z) = \boldsymbol{P}_{\nabla l}(s) \, \frac{\nu_{l}}{s} \Big[ \exp\left(-\sqrt{\frac{s}{\nu_{l}}} \left[(-1)^{l} z + h_{l}\right]\right) - 1 \Big].$$

Отсюда находим значения производных у крышки и дна:

$$\frac{\partial \mathbf{V}_l}{\partial z}\Big|_{z=-(-1)^l h_l} = -(-1)^l \mathbf{P}_{\nabla l}(s) \sqrt{\frac{\nu_l}{s}}.$$

Применив к данным формулам обратное преобразование Лапласа, для вязких трений о крышку и дно в пространстве оригиналов получаем выражения типа свертки:

$$\boldsymbol{\tau}_{lz} = \nu_l \rho_l \left. \frac{\partial \boldsymbol{u}_l}{\partial z} \right|_{z=-(-1)^l h_l} = (-1)^l \sqrt{\nu_l} \rho_l \left( \frac{g_l}{\sqrt{\pi}} \int_0^t \frac{\nabla \eta \, dt'}{\sqrt{t-t'}} + \frac{1}{\sqrt{\pi t}} \, \boldsymbol{u}_{l0}(x,y) \right). \tag{22}$$

Заметим, что в уравнениях (22) t > 0, а члены, содержащие переменные  $u_{l,0}(x,y)$  и  $\eta_0(x,y)$ , оказывают влияние лишь в области, возмущенной в начальный момент времени. Для остального пространства влияние этих членов незначительно.

Рассмотрим пограничные слои вблизи границы раздела ( $z \approx 0$  в правых частях уравнений (19), которые также перестают зависеть от координаты z). Кроме того, заменяя  $\nabla \eta$  на  $-(\mathbf{c}/c^2) \partial \eta / \partial t$ , получаем уравнения горизонтального движения

$$\frac{\partial^2 \boldsymbol{u}_l}{\partial z^2} - \frac{1}{\nu_l} \frac{c_f^2}{c^2} \frac{\partial \boldsymbol{u}_l}{\partial t} = \left(\frac{\boldsymbol{c}}{c^2} \frac{g_l}{\nu_l} - \boldsymbol{u}_{0i} \frac{B_l}{\nu_l} \frac{c_f^2}{c^2}\right) \frac{\partial \eta}{\partial t}$$

Используя преобразование Лапласа по времени, запишем эти уравнения в виде

$$\frac{\partial^2 \mathbf{V}_l}{\partial z^2} - \mathbf{V}_l \frac{s}{\nu_l} \frac{c_f^2}{c^2} = \frac{\mathbf{G}_{tl}}{\nu_l f_l} - \frac{\mathbf{u}_{l0}}{\nu_l} \frac{c_f^2}{c^2} \equiv \mathbf{P}_{tl}(s).$$
(23)

Из совместного решения уравнений (23) с краевыми условиями  $\partial V_l/\partial z = 0$  при  $z = -(-1)^l \infty$  (так как эти пограничные слои также практически "бесконечно" глубоко утоплены в слоях жидкости),  $V_1 = V_2$  и  $\nu_1 \rho_1 \partial V_1/\partial z = \nu_2 \rho_2 \partial V_2/\partial z$  при z = 0 (непрерывность скоростей и касательных напряжений) находим профили для изображений:

$$\mathbf{V}_{l}(s,z) = \frac{(-1)^{l}}{s_{c}} \frac{\psi}{\psi_{l}} \left[\nu_{2} \mathbf{P}_{t2}(s) - \nu_{1} \mathbf{P}_{t1}(s)\right] \exp\left((-1)^{l} \sqrt{\frac{s_{c}}{\nu_{l}}} z\right) - \frac{\nu_{l}}{s_{c}} \mathbf{P}_{tl}(s)$$

Здесь  $s_c = sc_f^2/c^2$ ;  $\psi_l = \sqrt{\nu_l}\rho_l$ ;  $\psi = \psi_1\psi_2/(\psi_1 + \psi_2)$ . Вновь используя обратное преобразование Лапласа, а также замену для оператора градиента и простые равенства

$$\int_{0}^{t} \nabla \eta(t', x, y) dt' = -\frac{\mathbf{c}}{c^2} \int_{0}^{t} \frac{\partial \eta(t', x, y)}{\partial t'} dt' = \frac{\mathbf{c}}{c^2} \left[ \eta_0(x, y) - \eta(t, x, y) \right],$$

из этих формул получаем выражения для горизонтальной составляющей скорости частиц жидкостей и вязкого трения на границе раздела слоев:

$$\boldsymbol{u}_{i} = [\eta(t, x, y) - \eta_{0}(x, y)]\boldsymbol{f}_{s} + \frac{\psi_{1}\boldsymbol{u}_{1,0}(x, y) + \psi_{2}\boldsymbol{u}_{2,0}(x, y)}{\psi_{1} + \psi_{2}},$$

$$\boldsymbol{f}_{s} = \boldsymbol{u}_{0i} \frac{\psi_{1}B_{1} + \psi_{2}B_{2}}{\psi_{1} + \psi_{2}} + \boldsymbol{c} \Big(\frac{c_{0}^{2}}{c_{f}^{2}} \frac{\psi_{2}h_{1} - \psi_{1}h_{2}}{h_{1}h_{2}(\psi_{1} + \psi_{2})} + \boldsymbol{u}_{0i} \cdot \boldsymbol{c} \frac{R_{f}}{c^{2}} \frac{\rho_{1}\psi_{2} + \rho_{2}\psi_{1}}{\psi_{1} + \psi_{2}}\Big);$$

$$(24)$$

 $\boldsymbol{\tau}_{iz} = \nu_l \rho_l \left. \frac{\partial \boldsymbol{u}_l}{\partial z} \right|_{z=0} = \frac{\psi}{\sqrt{\pi t}} \left. \frac{c_f}{c} \left[ \boldsymbol{u}_{1,0}(x,y) - \boldsymbol{u}_{2,0}(x,y) \right] + \right.$ 

$$+\frac{\psi}{\sqrt{\pi}}\frac{c_f}{c}\Big[\boldsymbol{u}_{0i}(B_1-B_2)-\boldsymbol{c}\Big(\frac{c_0^2H}{c_f^2h_1h_2}-(\rho_2-\rho_1)\boldsymbol{u}_{0i}\cdot\boldsymbol{c}\frac{R_f}{c^2}\Big)\Big]\int_0^t\frac{\partial\eta(t',x,y)}{\partial t'}\frac{dt'}{\sqrt{t-t'}}.$$
 (25)

Отметим, что в уравнениях (24), (25) t > 0, а члены, содержащие переменные  $u_{l,0}$  и  $\eta_0$ , оказывают влияние лишь в области, возмущенной в начальный момент времени.

Наконец, из уравнений (18) при z = 0 находим выражения для значений вторых производных нестационарных скоростей жидкостей по вертикальной координате вблизи границы раздела слоев, входящих в правые части уравнений (12):

$$\nu_l \left. \frac{\partial^2 \boldsymbol{u}_l}{\partial z^2} \right|_{z=0} = \frac{\partial \boldsymbol{u}_i}{\partial t} + \boldsymbol{u}_{0i} \cdot \nabla \boldsymbol{u}_i - \boldsymbol{u}_{0i} B_l \frac{D\eta}{D_0 t} - g_l \nabla \eta.$$
(26)

Таким образом, имеем все необходимые соотношения для вывода уравнения на возмущение  $\eta(t, x, y)$ .

Эволюционное уравнение для волн на границе раздела. Подставив зависимости (15), (17), (26) в члены второго порядка малости уравнений (12), получаем

$$\frac{\partial^2 \eta}{\partial t^2} + \boldsymbol{u}_{0i} \cdot \nabla \frac{\partial \eta}{\partial t} - \boldsymbol{u}_{0i} \cdot \nabla (\boldsymbol{u}_i \cdot \nabla \eta) + \frac{A_l}{3} h_l^2 \boldsymbol{u}_{0i} \cdot \nabla \Big[ \Big( 1 + (-1)^l \frac{2\eta}{h_l} \Big) \frac{D\eta}{D_0 t} + \boldsymbol{u}_i \cdot \nabla \eta \Big] - \frac{\partial^2 \eta}{\partial t^2} + \frac$$

$$-\frac{1}{2h_l} \Big( (-1)^l (\boldsymbol{c}_l \cdot \nabla)^2 \eta^2 - \boldsymbol{c}_l \cdot \nabla \frac{D\eta^2}{D_0 t} \Big) - (-1)^l \frac{h_l}{\rho_l} \nabla^2 p_{li} - (-1)^l g h_l \nabla^2 \eta + \frac{g_l}{2} \nabla^2 \eta^2 - \frac{h_l^2}{3} \Big[ \frac{\partial}{\partial t} + \frac{3}{4} \Big( 1 + A_l \frac{h_l^2}{5} \Big) \boldsymbol{u}_{0i} \cdot \nabla \Big] \frac{D}{D_0 t} \nabla^2 \eta = \frac{1}{\rho_l} \nabla \cdot (\boldsymbol{\tau}_{lz} - \boldsymbol{\tau}_{iz}).$$
(27)

В (27) сгруппирован ряд членов и использовано интегрирование по частям:

$$\int_{-(-1)^l h_l}^0 w_l \frac{\partial \boldsymbol{u}_l}{\partial z} dz = \boldsymbol{u}_i \frac{D\eta}{D_0 t} - \int_{-(-1)^l h_l}^0 \boldsymbol{u}_l \frac{\partial w_l}{\partial z} dz = \boldsymbol{u}_i \frac{D\eta}{D_0 t} - \frac{\boldsymbol{c}_l}{2h_l} \frac{D\eta^2}{D_0 t}$$

Для того чтобы свести систему (27) к одному уравнению (исключив давление на границе раздела из оставшихся линейных членов), умножим (27) на  $h_2/\rho_2$  при l = 1 и на  $h_1/\rho_1$  при l = 2, а затем сложим получившиеся выражения. В результате имеем

$$\frac{\partial^2 \eta}{\partial t^2} - c_0^2 \nabla^2 \eta + (1 + S_f) \boldsymbol{u}_{0i} \cdot \nabla \frac{\partial \eta}{\partial t} + S_f (\boldsymbol{u}_{0i} \cdot \nabla)^2 \eta - (1 - S_f) \boldsymbol{u}_{0i} \cdot \nabla (\boldsymbol{u}_i \cdot \nabla \eta) - \\ - \left[ H_\rho^2 \Big( \frac{1}{3} \frac{\partial^2}{\partial t^2} + \frac{7}{12} \, \boldsymbol{u}_{0i} \cdot \nabla \frac{\partial}{\partial t} + \frac{1}{4} \, (\boldsymbol{u}_{0i} \cdot \nabla)^2 \Big) + S_A \boldsymbol{u}_{0i} \cdot \nabla \frac{D}{D_0 t} - \sigma \, \frac{h_1 h_2}{\chi} \, \nabla^2 \Big] \nabla^2 \eta + \\ + \frac{\rho_1 h_2}{2h_1 \chi} \Big( \frac{D}{D_0 t} + \boldsymbol{c}_1 \cdot \nabla \Big) \boldsymbol{c}_1 \cdot \nabla \eta^2 + \frac{\rho_2 h_1}{2h_2 \chi} \Big( \frac{D}{D_0 t} - \boldsymbol{c}_2 \cdot \nabla \Big) \boldsymbol{c}_2 \cdot \nabla \eta^2 - \\ - C_{N\Delta} \nabla^2 \eta^2 - R_\nu \boldsymbol{u}_{0i} \cdot \nabla \frac{D \eta^2}{D_0 t} = \frac{1}{\chi} \, \nabla \cdot (h_1 \boldsymbol{\tau}_{2z} + h_2 \boldsymbol{\tau}_{1z} - H \boldsymbol{\tau}_{iz}), \quad (28)$$

где  $S_A = h_1 h_2 (\rho_1 h_1^3 A_1 + \rho_2 h_2^3 A_2) / (20\chi); C_{N\Delta} = [c_0^2 (\rho_2 h_1 / h_2 - \rho_1 h_2 / h_1) + u_{0c}^2 \rho_1 \rho_2 R_f H] / (2\chi);$  $R_{\nu} = (\nu_2 - \nu_1) (\nu_1 \rho_1 h_2 + \nu_2 \rho_2 h_1) / (3\nu_1 \nu_2 \chi H); H_{\rho}^2 = h_1 h_2 (\rho_1 h_1 + \rho_2 h_2) / \chi.$ 

С учетом сделанных допущений о длинноволновом характере возмущений малой амплитуды и о том, что эти возмущения распространяются только в одном направлении, в членах второго порядка малости можно провести следующие замены:  $\partial \eta / \partial t$  на  $-\mathbf{c} \cdot \nabla \eta$ в нелинейных членах,  $\nabla$  на  $-(\mathbf{c}/c^2)\partial/\partial t$  в дисперсионных членах,  $\nabla^2$  на  $(1/c^2)\partial^2/\partial t^2$  в инерционных и капиллярном членах. Тогда уравнение (28) можно записать в виде

$$\frac{\partial^2 \eta}{\partial t^2} - c_0^2 \nabla^2 \eta + (1 + S_f) \boldsymbol{u}_{0i} \cdot \nabla \frac{\partial \eta}{\partial t} + S_f (\boldsymbol{u}_{0i} \cdot \nabla)^2 \eta - (1 - S_f) \boldsymbol{u}_{0i} \cdot \nabla (\boldsymbol{u}_i \cdot \nabla \eta) - \\ - C_d \frac{\partial^2}{\partial t^2} \nabla^2 \eta + \frac{\rho_1 h_2}{2h_1 \chi} (\boldsymbol{u}_{0i} - \boldsymbol{c} + \boldsymbol{c}_1) \cdot \nabla (\boldsymbol{c}_1 \cdot \nabla \eta^2) + \frac{\rho_2 h_1}{2h_2 \chi} (\boldsymbol{u}_{0i} - \boldsymbol{c} - \boldsymbol{c}_2) \cdot \nabla (\boldsymbol{c}_2 \cdot \nabla \eta^2) - \\ - C_{N\Delta} \nabla^2 \eta^2 - R_{\nu} \boldsymbol{u}_{0i} \cdot \nabla [(\boldsymbol{u}_{0i} - \boldsymbol{c}) \cdot \nabla \eta^2] = \frac{1}{\chi} \nabla \cdot (h_1 \boldsymbol{\tau}_{2z} + h_2 \boldsymbol{\tau}_{1z} - H \boldsymbol{\tau}_{iz}), \quad (29)$$

где  $C_d = H_{\rho}^2(1/3 - 7S_c/12 + S_c^2/4) + S_A(S_c^2 - S_c) - \sigma h_1 h_2/(c^2 \chi)$ . Подставив выражения для трения на всех границах системы (22), (25) и выражения для скоростей вблизи поверхности раздела (24) в уравнение (29), имеем в нем лишь три неизвестные величины:  $\eta$ ,  $\boldsymbol{u}_{l0}$  (начальное возмущение  $\eta_0(x, y)$  считается известным), причем  $\boldsymbol{u}_{l0}$  содержатся лишь в членах второго порядка малости. Следовательно, в уравнении (29)  $\boldsymbol{u}_{l0}$  можно заменить на  $\boldsymbol{c}_l\eta_0/h_l$ . В результате получаем основное эволюционное уравнение для возмущения

$$\frac{\partial^2 \eta}{\partial t^2} + (1+S_f) \boldsymbol{u}_{0i} \cdot \nabla \frac{\partial \eta}{\partial t} - c_0^2 \nabla^2 \eta + S_f (\boldsymbol{u}_{0i} \cdot \nabla)^2 \eta - C_d \frac{\partial^2}{\partial t^2} \nabla^2 \eta - C_{Nxx} \frac{\partial^2 \eta^2}{\partial x^2} - C_{Nxy} \frac{\partial^2 \eta^2}{\partial x \partial y} - C_{Nyy} \frac{\partial^2 \eta^2}{\partial y^2} + \int_0^t \left( C_{Bxx} \frac{\partial^2 \eta}{\partial x^2} + C_{Bxy} \frac{\partial^2 \eta}{\partial x \partial y} + C_{Byy} \frac{\partial^2 \eta}{\partial y^2} \right) \frac{dt'}{\sqrt{t-t'}} = (\boldsymbol{f}_{N0} \cdot \nabla) (\eta_0 \boldsymbol{u}_{0i} \cdot \nabla \eta) + \frac{1}{\sqrt{\pi t}} \boldsymbol{f}_{L0} \cdot \nabla \eta_0.$$
(30)

В этом уравнении коэффициенты определяются только геометрическими  $(h_1, h_2, \varphi)$  и физическими  $(g, \rho_1, \rho_2, \nu_1, \nu_2, \boldsymbol{u}_{0i}, \sigma)$  параметрами рассматриваемой задачи:

$$C_{Nxx} = C_{N\Delta} - R_{\nu}u_{0i}(c_{x} - u_{0i}) + \frac{R_{S}}{2}u_{0i}f_{sx} + \frac{k_{2x}d_{2x} - k_{1x}d_{1x}}{2h_{1}h_{2\chi}},$$

$$C_{Nxy} = \frac{R_{S}}{2}(u_{0i}f_{sy} + v_{0i}f_{sx}) - R_{\nu}[u_{0i}(c_{y} - v_{0i}) + v_{0i}(c_{x} - u_{0i})] + \frac{k_{2x}d_{2y} + k_{2y}d_{2x} - k_{1x}d_{1y} - k_{1y}d_{1x}}{2h_{1}h_{2\chi}}, \qquad R_{S} = 1 - S_{f},$$

$$C_{Nyy} = C_{N\Delta} - R_{\nu}v_{0i}(c_{y} - v_{0i}) + \frac{R_{S}}{2}v_{0i}f_{sy} + \frac{k_{2y}d_{2y} - k_{1y}d_{1y}}{2h_{1}h_{2\chi}},$$

$$k_{1} = c_{1}\rho_{1}h_{2}^{2}, \qquad k_{2} = c_{2}\rho_{2}h_{1}^{2}, \qquad d_{1} = c_{1} - c + u_{0i}, \qquad d_{2} = c_{2} + c - u_{0i},$$

$$C_{Bxx} = C_{B\Delta} + \frac{\psi_{H}}{\sqrt{\pi\chi}}c_{x}f_{Bx}, \qquad C_{B\Delta} = \frac{\psi_{1}g_{1}h_{2} - \psi_{2}g_{2}h_{1}}{\sqrt{\pi\chi}}, \qquad \psi_{H} = \psi_{H}\frac{c_{f}}{c},$$

$$C_{Bxy} = \frac{\psi_{H}}{\sqrt{\pi\chi}}(c_{x}f_{By} + c_{y}f_{Bx}), \qquad C_{Byy} = C_{B\Delta} + \frac{\psi_{H}}{\sqrt{\pi\chi}}c_{y}f_{By},$$

$$f_{B} = \frac{cc_{0}^{2}H}{c_{f}^{2}h_{1}h_{2}} + u_{0i}(B_{2} - B_{1}) - R_{f}(\rho_{2} - \rho_{1})\frac{c}{c^{2}}}u_{0i} \cdot c,$$

$$f_{L0} = \frac{\psi_{H}(c_{2}h_{1} - c_{1}h_{2}) - \psi_{1}c_{1}h_{2}^{2} + \psi_{2}c_{2}h_{1}^{2}}{h_{1}h_{2}\chi}, \qquad f_{N0} = R_{S}\left(\frac{\psi_{1}c_{1}h_{2} + \psi_{2}c_{2}h_{1}}{h_{1}h_{2}(\psi_{1} + \psi_{2})} - f_{s}\right).$$

В модельном уравнении (30) учтены не только длинноволновые вклады инерции слоев жидкости и поверхностного натяжения, слабая нелинейность возмущений и нестационарное трение на всех границах данной системы, но и установившийся поток вязкой жидкости в горизонтальном канале. Отметим, что эволюционное уравнение (30) пригодно для описания трансформации волн, распространяющихся в произвольном горизонтальном направлении (под любым углом к вектору скорости течения), а члены, содержащиеся в его правой части, отличны от нуля лишь в области начального возмущения.

Численные решения задач о трансформации различных волн. В работе [6] приведены результаты расчетов по эволюционному уравнению, подобному уравнению (30), выполненные с помощью неявной трехслойной конечно-разностной схемы. Эти модельные уравнения отличаются не только видом коэффициентов, но и тем, что в уравнение (30) входят члены со вторыми смешанными производными. Для того чтобы избавиться от слагаемых, содержащих одну производную по времени и одну производную по горизонтальной координате, перейдем в систему отсчета, движущуюся со скоростью  $u_f = u_{0i}(1 + S_f)/2$ 

в направлении роста координаты x и со скоростью  $v_f = v_{0i}(1+S_f)/2$  в направлении роста координаты y. Тогда уравнение (30) можно записать в виде

$$\frac{\partial^2 \eta}{\partial t_f^2} - c_0^2 \nabla_f^2 \eta + S_f (\boldsymbol{u}_{0i} \cdot \nabla_f)^2 \eta - (\boldsymbol{u}_f \cdot \nabla_f)^2 \eta - \frac{C_d}{R_{uv}^2} \frac{\partial^2}{\partial t_f^2} \left( \frac{\partial^2 \eta}{\partial x_f^2} + \frac{\partial^2 \eta}{\partial y_f^2} \right) - C_{Nxx} \frac{\partial^2 \eta^2}{\partial x_f^2} - C_{Nxy} \frac{\partial^2 \eta^2}{\partial x_f^2} - C_{Nyy} \frac{\partial^2 \eta^2}{\partial y_f^2} - \int_0^{t_f} \left( C_{Bxx} \frac{\partial^2 \eta}{\partial x_f^2} + C_{Bxy} \frac{\partial^2 \eta}{\partial x_f \partial y_f} + C_{Byy} \frac{\partial^2 \eta}{\partial y_f^2} \right) \frac{dt'}{\sqrt{t_f - t'}} = \frac{1}{\sqrt{\pi t}} \boldsymbol{f}_{L0} \cdot \nabla_f \eta_0 + (\boldsymbol{f}_{N0} \cdot \nabla_f) (\eta_0 \boldsymbol{u}_{0i} \cdot \nabla_f \eta). \quad (31)$$

Здесь  $t_f = t$ ;  $\nabla_f = (\partial/\partial x_f, \partial/\partial y_f)$ ;  $R_{uv} = 1 - c \cdot u_f/c^2$ ;  $x_f = x - u_f t$ ;  $y_f = y - v_f t$ . Теперь различие между уравнением (31) и уравнением из работы [6] состоит лишь в том, что в уравнении (31) не учитывается наклон дна, а уравнение из [6] не содержит слагаемых, аналогичных членам со вторыми смешанными производными по горизонтальным координатам и последнему слагаемому в правой части данного уравнения (схемы для них на основе центральных разностей общеизвестны). На рис. 2–4 представлены результаты вычислений эволюции одиночных возмущений, выполненных с шагом по координатам xи y, равным соответственно 2 и 10 см, и с шагом по времени, равным 0,5 с.



Рис. 2. Профили умеренно длинных возмущений в различные моменты времени t ( $h_1 = 5$  см,  $h_1/h_2 = 5/4$ ,  $\rho_1 = 1$  г/см<sup>3</sup>,  $\rho_1/\rho_2 = 0.98$ ,  $\nu_1 = 1$  мм<sup>2</sup>/с,  $\nu_1/\nu_2 = 0.23$ ,  $\sigma = 45$  мH/м):

 $a-u_0^*=-0.5;~ d-u_0^*=0.5;$ сплошные линии — с учетом нестационарного трения, штриховые — без учета диссипации; 1-t=0,~2-t=15с, 3-t=30с, 4-t=50с



Рис. 3. Профили достаточно длинных волн в различные моменты времени t ( $h_1 = 6$  см,  $h_1/h_2 = 2$ ,  $\rho_1 = 1$  г/см<sup>3</sup>,  $\rho_1/\rho_2 = 0.98$ ,  $\nu_1 = 1$  мм<sup>2</sup>/с,  $\nu_1/\nu_2 = 0.23$ ,  $\sigma = 45$  мH/м,  $u_0^* = -0.5$ ):

сплошные линии — с учетом нестационарного трения, штриховые — без учета диссипации; 1 —  $t=0,\,2-t=60$ с, 3 — t=120с, 4 — t=180с, 5 — t=240с



Рис. 4. Начальное трехмерное у<br/>единенное возмущение (a) и формы волн при t=60с (б–<br/>г):

 $\delta-\alpha=0,\,u_0^*=-0.5,\,v_0^*=0;\,s-\alpha=0,\,u_0^*=-0.5,\,v_0^*=-0.5;\,z-\alpha=-\pi/4,\,u_0^*=-0.5,\,v_0^*=-0.5$  (остальные значения параметров те же, что на рис. 2)

Сначала рассмотрим задачи, в которых исходными возмущениями (на первом и втором слоях по времени) являются плоские (не зависящие от координаты y) уединенные волны

$$\eta = \eta_s \operatorname{sech}^2(\xi/L),\tag{32}$$

подобные солитонному (бездиссипативному) решению одномерного уравнения (29):

$$L = L_s = U_v \sqrt{\frac{6C_d}{\eta_a C_{Nxx}}}, \qquad U = \frac{u_{0i}(1+S_f)}{2} + \sqrt{\frac{u_{0i}^2(1-S_f)^2}{4}} + c_0^2 + \frac{2}{3}\eta_a C_{Nxx}$$

Здесь  $\xi = x - Ut$ . Следовательно, задание частной производной по времени в начальный момент не вызывает затруднений. Отметим, что компоненты скорости горизонтального потока  $v_{0l}$  оказывают влияние лишь в случае, когда производные по координате y не равны нулю.

Если исходные возмущения являются умеренно длинными (зависимость (32) при  $L = L_s/2$ ), то их передние фронты становятся более пологими и за ними возникают медленно затухающие осцилляции (см. рис. 2). Как и в случае отсутствия установившегося потока (см. [7]), не только уменьшается амплитуда возмущений, но и появляются диссипативные хвосты. На рис. 2 видно влияние нестационарного трения на границах, так как при  $u_0^* = -0.5$  значение главного диссипативного коэффициента  $C_{Bxx}$  приблизительно в два раза меньше, чем при  $u_0^* = 0.5$  (см. [5]). В случае бо́льших вязких потерь колебания за основной волной почти исчезают и возмущения не меняют знак.

Если исходная волна является достаточно длинной (зависимость (32) при  $L = 2L_s$ ), то в случае отсутствия диссипации сначала возмущение трансформируется в треугольное с крутым передним и растянутым задним фронтами, а затем из него выделяется цепочка уединенных волн с уменьшающейся амплитудой (см. рис. 3). Учет нестационарных трений не позволяет расти головному возмущению и тормозит образование цепочки солитонов.

Рассмотрим эволюцию слабонелинейной волны, уединенной в пространстве. На рис. 4 приведены результаты расчетов для исходного возмущения

$$\eta = \eta_s \operatorname{sech}^2(\xi_x/L_s) \operatorname{sech}^2(0,25\xi_y/L_s),$$

где  $\xi_x = x - tU \cos \alpha$ ;  $\xi_y = y - tU \sin \alpha$ ;  $\alpha$  — угол между направлением распространения волны и осью Ox. Видно, что возмущение трансформируется в волну подковообразной формы. Наличие установившегося течения по трансверсальной координате приводит к более сильному затуханию возмущения. Изменение начального направления движения волны влияет в основном на асимметрию "дужек подковы".

Ранее подобные возмущения наблюдались на поверхности стекающих пленок жидкости (см., например, [8–10]), однако физика процесса в указанных ситуациях существенно различается. Силой, возвращающей возмущенную горизонтальную границу в положение равновесия, является гравитация, а дисперсия обусловлена, прежде всего, инерцией слоев и поверхностным натяжением. Для волн на свободной границе пленки жидкости баланс силы тяжести и трения о вертикальную твердую стенку создает установившийся поток и определяет фазовую скорость возмущений. Кроме того, если волны на такой поверхности могут двигаться лишь вниз по течению, то возмущения горизонтальной границы раздела способны распространяться и против потока. Наконец, в случае волн на свободной поверхности вертикальной пленки жидкости подковообразные конфигурации могут быть стационарными (диссипация компенсируется накачкой), а затухание возмущений в горизонтальном канале принципиально неустранимо.

Заключение. Получено модельное эволюционное интегродифференциальное уравнение для умеренно длинных волн малой, но конечной амплитуды, распространяющихся под любым углом к вектору установившегося течения. Предложенный метод может быть применен не только для слоистых течений Пуазейля, но и для других профилей потока. С учетом нестационарных напряжений трения на всех границах системы численно исследована трансформация нелинейных уединенных плоских и трехмерных возмущений. Показано влияние скорости и направления установившегося потока на амплитуду и форму волн.

Авторы выражают благодарность П. И. Гешеву и О. Ю. Цвелодубу за обсуждение ряда вопросов и полезные советы, а также А. А. Литвиненко за разработку первоначальной версии программы расчетов.

## ЛИТЕРАТУРА

- Peregrine D. H. Interactions of water waves and currents // Adv. Appl. Mech. 1976. V. 16. P. 9–117.
- 2. Степанянц Ю. А. Распространение волн в сдвиговых потоках / Ю. А. Степанянц, А. Л. Фабрикант. М.: Наука, 1996.
- 3. **Ляпидевский В. Ю.** Математические модели распространения длинных волн в неоднородной жидкости / В. Ю. Ляпидевский, В. М. Тешуков. Новосибирск: Изд-во СО РАН, 2000.
- 4. Полухин Н. В., Пелиновский Е. Н., Талипова Т. Г., Муякшин С. И. О влиянии сдвиговых течений на вертикальную структуру и кинематические параметры внутренних волн // Океанология. 2004. Т. 44, № 1. С. 26–33.
- 5. Архипов Д. Г., Хабахпашев Г. А. Моделирование длинных нелинейных волн на границе раздела горизонтального потока двухслойной вязкой жидкости в канале // Изв. РАН. Механика жидкости и газа. 2005. № 1. С. 143–158.
- Литвиненко А. А., Хабахпашев Г. А. Численное моделирование нелинейных достаточно длинных двумерных волн на воде в бассейнах с пологим дном // Вычисл. технологии. 1999. Т. 4, № 3. С. 95–105.
- Хабахпашев Г. А. Трансформация длинных нелинейных волн в двухслойной вязкой жидкости между пологими дном и крышкой // ПМТФ. 2005. Т. 46, № 6. С. 45–57.
- 8. Петвиашвили В. И., Цвелодуб О. Ю. Подковообразные солитоны на стекающей вязкой пленке жидкости // Докл. АН СССР. 1978. Т. 238, № 6. С. 1321–1323.
- Алексеенко С. В. Волновое течение пленок жидкости / С. В. Алексеенко, В. Е. Накоряков, Б. Г. Покусаев. Новосибирск: Наука. Сиб. отд-ние, 1992.
- Алексеенко С. В., Антипин В. А., Гузанов В. В. и др. Стационарные уединенные трехмерные волны на вертикально стекающей пленке жидкости // Докл. РАН. 2005. Т. 405, № 2. С. 193–195.

Поступила в редакцию 20/VI 2006 г.