

пузырьков, проведенный эксперимент имеет качественный характер. В горизонтально расположенной стеклянной трубке внутренним диаметром 2.5 мм, заполненной дистиллированной водой, помещается пузырек воздуха диаметром  $\sim 0.7$  мм. На расстоянии нескольких миллиметров от него снаружи трубы была расположена никромовая спираль, нагреванием которой создавался градиент температуры в воде. Движение пузыря регистрировалось при помощи киносъемки со скоростью 300 к/сек.

Результат эксперимента представлен на фигуре. Покоящийся вначале пузырек по истечении 5—6 сек после начала нагрева начинает двигаться. Как видно по фотографии, пузырек воздуха, расширяясь вследствие испарения, движется в сторону увеличения температуры. Таким образом, качественный результат эксперимента совпадает с выводом теории.

Авторы благодарят М. А. Лаврентьева за постановку задачи и постоянное внимание к работе.

Поступила 2 VIII 1965

#### ЛИТЕРАТУРА

- Ландау Л. Д. и Лившиц Е. М. Механика сплошных сред. Физматгиз, 1953.
- Левич В. Г. Физико-химическая гидродинамика, Изд-во АН ССР, 1952.

### О ВЛИЯНИИ НЕСТАЦИОНАРНОСТИ ПРИ ДВИЖЕНИИ ОТКРЫТОГО ПОТОКА ЖИДКОСТИ

*О. Ф. Васильев, В. И. Квон*

(Новосибирск)

В последнее время в теории пограничного слоя найден путь учета эффектов неустановившегося движения [1]. Вместе с тем, в гидравлике появляется все больший интерес к применению идей и методов теории пограничного слоя к рассмотрению потоков в каналах. Здесь сделана попытка применить этот гидродинамический подход при выводе закона сопротивления для турбулентного неустановившегося течения в открытых руслах.

**§ 1. Вывод системы уравнений.** Рассматриваются плоские нестационарные течения вязкой несжимаемой жидкости, описываемые системой уравнений Навье—Стокса. Выполним известное преобразование

$$t = (U / X)t_0, \quad x = Xx_0, \quad y = Yy_0, \quad u = Uu_0, \quad v = Vv_0, \quad p = \rho U^2 p_0$$

Тогда эта система уравнений примет безразмерную форму

$$\begin{aligned} \frac{\partial u_0}{\partial t_0} + u_0 \frac{\partial u_0}{\partial x_0} + \frac{XV}{UY} v_0 \frac{\partial u_0}{\partial y_0} &= \frac{F_x X}{U^2} - \frac{\partial p_0}{\partial x_0} + \frac{vX}{Y^2 U} \left( \frac{Y^2}{X^2} \frac{\partial^2 u_0}{\partial x_0^2} + \frac{\partial^2 u_0}{\partial y_0^2} \right) \quad (1.1) \\ \frac{\partial v_0}{\partial t_0} + u_0 \frac{\partial v_0}{\partial x_0} + \frac{XV}{UY} v_0 \frac{\partial v_0}{\partial y_0} &= \frac{F_y X}{U^2} - \frac{UX}{VY} \frac{\partial p_0}{\partial y_0} + \frac{vX}{Y^2 U} \left( \frac{Y^2}{X^2} \frac{\partial^2 v_0}{\partial x_0^2} + \frac{\partial^2 v_0}{\partial y_0^2} \right) \\ \frac{\partial u_0}{\partial x_0} + \frac{XV}{YU} \frac{\partial v_0}{\partial y_0} &= 0 \end{aligned}$$

Здесь приняты обычные в гидромеханике обозначения:  $t$  — время;  $(x, y)$  — декартова система координат, ось  $x$  направлена по неподвижному прямолинейному контуру;  $u, v$  — компоненты скорости соответственно по  $x$  и  $y$ ;  $p$  — давление;  $\rho$  и  $v$  — плотность и кинематический коэффициент вязкости жидкости соответственно;  $F_x, F_y$  — компоненты объемной силы;  $X, Y, U, V$  — масштабы длин, компоненты скорости.

Наложим на течение первое ограничение. Число Рейнольдса  $R = UX / v$  велико, точнее — можно пренебречь величинами порядка малости  $0(1/R)$  и выше.

Имеются четыре произвольных величины  $U, V, X, Y$ . Чтобы получить из (1.1) систему уравнений, зависящую от одного параметра, подчиним указанные величины трем условиям в двух вариантах

$$R = \frac{UX}{v}, \quad \frac{XV}{YU} = 1, \quad vX = Y^2 U \quad (1.2)$$

$$R = \frac{UX}{v}, \quad \frac{XV}{YU} = 1, \quad X = Y \quad (1.3)$$

Условия (1.2), как известно, приводят систему уравнений (1.1) к системе уравнений, зависящей от числа Рейнольдса  $R$  в области пограничного слоя, а условия (1.3) — в области внешнего потока.

В системе (1.1) будем пренебрегать величинами, которые как при условиях (1.2), так и при условиях (1.3) имеют порядок малости  $O(1/R)$  и выше.

Далее, наложим второе ограничение  $g \gg dv/dt$ , где  $g$  — ускорение силы тяжести. Это ограничение дает приближение теории мелкой воды. Теория мелкой воды следует из предположения, что компонента ускорения частицы жидкости по оси  $y$  оказывает незначительное влияние на давление [2]. Тогда в случае тяжелой жидкости и наклонного прямолинейного дна, согласно системе уравнений (1.1), можно написать систему уравнений в размежной форме

$$\frac{du}{dt} = g \sin \alpha_0 - \frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial x} + v \frac{\partial^2 u}{\partial y^2}, \quad g \cos \alpha_0 + \frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial y} = 0, \quad \frac{\partial u}{\partial x} + \frac{\partial v}{\partial y} = 0 \quad (1.4)$$

Здесь  $\alpha_0$  — острый угол между осью  $y$  и направлением силы тяжести.

Пусть выражением  $y = h(x, t)$  задана свободная поверхность. Из второго уравнения системы (1.4) и условия постоянства давления на свободной поверхности получим

$$\frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial x} = g \cos \alpha_0 \frac{\partial h}{\partial x}$$

Тогда система уравнений (1.4) примет вид

$$\begin{aligned} \frac{\partial u}{\partial t} + u \frac{\partial u}{\partial x} + v \frac{\partial u}{\partial y} &= g \left( \sin \alpha_0 - \cos \alpha_0 \frac{\partial h}{\partial x} \right) + v \frac{\partial^2 u}{\partial y^2} \\ \frac{\partial u}{\partial x} + \frac{\partial v}{\partial y} &= 0 \end{aligned}$$

Таким образом, система уравнений для всего потока в целом при указанных ограничениях на течение имеет вид системы уравнений теории пограничного слоя.

**§ 2. Турбулентное течение.** Уравнения турбулентного пограничного слоя известны [1, 3]. Нетрудно их написать и в случае тяжелой жидкости и наклона дна.

В § 1 было установлено, что существует определенное соотношение между формами систем уравнений пограничного слоя и всего потока в целом, а именно: система уравнений, описывающая движение жидкости во всей области в целом, имеет вид системы уравнений пограничного слоя. Будем полагать, что это свойство инвариантности форм системы уравнений теории ламинарного пограничного слоя выполняется и в случае турбулентного течения. Тогда для турбулентного открытого потока будем иметь уравнения

$$\begin{aligned} \frac{\partial u}{\partial t} + u \frac{\partial u}{\partial x} + v \frac{\partial u}{\partial y} &= g \left( \sin \alpha_0 - \cos \alpha_0 \frac{\partial h}{\partial x} \right) + \frac{1}{\rho} \frac{\partial \tau}{\partial y} \\ \frac{\partial u}{\partial x} + \frac{\partial v}{\partial y} &= 0 \end{aligned} \quad (2.1)$$

Здесь  $\tau$  — напряжение трения.

Границные условия на свободной поверхности

$$\frac{\partial h}{\partial t} + u \frac{\partial h}{\partial x} = v \quad (\text{кинематическое}), \quad \tau = 0 \quad (\text{динамическое}) \quad (2.2)$$

Здесь

$$u^\circ = u(t, x, h), \quad v^\circ = v(t, x, h)$$

Границные условия на неподвижной границе (на дне)

$$u = 0, \quad v = 0 \quad \text{при } y = 0 \quad (2.3)$$

**§ 3. Закон сопротивления при неустановившемся движении открытого потока.** Представим отношение напряжения трения к напряжению трения на неподвижной границе (на дне) в виде полинома

$$\frac{\tau}{\tau_0} = \sum_{i=0}^n b_i(t, x) \eta^i \quad (\eta = \frac{y}{h})$$

Здесь коэффициенты  $b_i$  определяются из (2.1)–(2.3). Ограничимся тремя первыми членами полинома. Коэффициенты  $b_0, b_1, b_2$  определим из следующих условий.

На дне

$$\frac{\tau}{\tau_0} = 1, \quad \frac{1}{\rho} \frac{\partial \tau}{\partial y} = g \left( \cos \alpha_0 \frac{\partial h}{\partial x} - \sin \alpha_0 \right) \quad \text{при } \eta = 0$$

Это дает

$$\frac{\partial}{\partial \eta} \frac{\tau}{\tau_0} = \rho g \frac{h}{\tau_0} \left( \cos \alpha_0 \frac{\partial h}{\partial x} - \sin \alpha_0 \right) = A$$

На свободной поверхности

$$\tau / \tau_0 = 0 \text{ при } \eta = 1$$

Тогда будем иметь

$$\tau / \tau_0 = 1 + A\eta - (1 + A)\eta^2 \quad (0 \leq \eta \leq 1) \quad (3.1)$$

С другой стороны, напряжение трения при турбулентном течении можно представить в виде

$$\tau / \rho = \varepsilon \partial u / \partial y$$

Таким образом, получим дифференциальное уравнение для скорости

$$\rho \partial u / \partial \eta = \tau_0 h [1 + A\eta - (1 + A)\eta^2] \quad (3.2)$$

Для малых значений  $y$  справедлива формула Альтшуля—Хинце [4, 5]

$$\varepsilon = \alpha u_* y, \quad u_* = V |\tau_0| / \rho \quad (3.3)$$

Здесь  $\alpha$  — универсальная константа,  $u_*$  — динамическая скорость. Для любых  $y$  примем  $\varepsilon = \alpha u_* f(y)$ . Функцию  $f(y)$  будем искать, следуя методу Саткевича так, чтобы в случае равномерного движения получился логарифмический профиль скорости, который более соответствует гидрометрическому материалу, чем другие предлагавшиеся. Тогда нетрудно получить

$$f(y) = y(1 - \eta) \quad (3.4)$$

Заметим, что при равномерном движении  $A = -1$ . Учитывая  $\tau_0 / \rho = u_*^2 \operatorname{sign} w$  и (3.4), из (3.2) получим

$$\frac{u}{u_* \operatorname{sign} w} = \frac{1}{\alpha} [\ln \eta + (1 + A)\eta] + C(t, x), \quad w = \int_0^1 u d\eta \quad (3.5)$$

Здесь  $C(t, x)$  — произвольная функция. Функция  $C(t, x)$  определяется из условия, что  $u = \beta u_*$  при  $\eta = k/h$ , где  $k$  — средняя высота влияния выступов шероховатости,  $\beta$  — универсальная константа [4]. Интегрируя (3.5) по  $\eta$  в пределах от 0 до 1 и предполагая  $k/h \ll 1/2$ , получим

$$\frac{w}{u_* \operatorname{sign} w} = \frac{1}{\alpha} \left[ \ln \frac{h}{k} + \frac{A}{2} + \alpha \beta - \frac{1}{2} \right]$$

Отсюда, определяя  $\lambda \geq 0$  соотношением  $\tau_0 / \rho = \lambda |w|w$ , получим

$$V \bar{\lambda} = \frac{1 + (1 + f_1 f_2)^{1/2}}{2\alpha^{-1} f_2}, \quad f_1 = \frac{2}{\alpha^2} \frac{gh}{|w|w} \left( \sin \alpha_0 - \cos \alpha_0 \frac{\partial h}{\partial x} \right), \quad f_2 = \ln \frac{h}{k} + \alpha \beta - \frac{1}{2}$$

Если для функции  $f(y)$  примем линейную зависимость (3.3), справедливую, вообще говоря, при малых  $y$ , то удается учитывать и молекулярную вязкость, т. е. представить напряжение в виде [4]

$$\tau / \rho = (\nu + \varepsilon) \partial u / \partial y \quad (3.6)$$

В этом случае, принимая  $\alpha u_* h / \nu \gg A$ ,  $k/h \ll 1$ , получим выражения для  $V \bar{\lambda}$  в следующем виде:

$$V \bar{\lambda} = \frac{1 + [1 + \frac{2}{3} f_1 (f_3 - 1/6)]^{1/2}}{2\alpha^{-1} (f_3 - 1/6)}, \quad f_3 = \ln \frac{\alpha \nu^{-1} V \bar{\lambda} |w| h}{1 + \alpha \nu V \bar{\lambda} |w| k} + \alpha \beta - 1$$

Поступила 8 VII 1965

#### ЛИТЕРАТУРА

- Федяевский К. К., Гиневский А. С. Нестационарный турбулентный пограничный слой крылового профиля и тела вращения. Ж. техн. физ., 1959, т. 29, № 7.
- Стокер Д. Д. Волны на воде. Изд. иностр. лит., 1959.
- Шлихтинг Г. Теория пограничного слоя. Изд. иностр. лит., 1956.
- Альтшуль А. Д. Гидравлические потери на трение в трубопроводах. Госэнергоиздат, 1963.
- Хинце И. О. Турбулентность. Физматгиз, 1963.