

Г. Я. ХАЖАЛИЯ

**ОБ УСТАНОВИВШЕМСЯ ДВИЖЕНИИ ЖИДКОСТИ В ТРУБЕ,
МАЛО ОТКЛОНЯЮЩЕЙСЯ ОТ ЦИЛИНДРА**

(Представлено академиком М. А. Лаврентьевым 19 I 1954)

В настоящей статье дается обобщение одной формулы М. А. Лаврентьева (1) для определения растяжения при конформном отображении узкой полосы на прямолинейную полосу на случай определения скорости течения жидкости в трубе, мало отклоняющейся от цилиндра.

Постановка задачи. Рассматривается движение жидкости с осевой симметрией. Пусть ось x есть ось симметрии, а плоскость xOy есть осевое сечение потока.

Мы будем определять скорость потока на его границе $\Gamma: y = y(x)$ при следующих гипотезах: 1) при конечной средней скорости потока предполагаем величины $y(x)$, $y'(x)$, $y''(x)$ и $y'''(x)$ малыми равномерно относительно x ; 2) скорость потока V в граничной точке определяем, сохраняя лишь члены второго порядка малости относительно $y(x)$, $y'(x)$, $y''(x)$.

Введем следующие обозначения: $u(x, y)$ — потенциал искомого течения; $v(x, y)$ — функция тока; h — расход жидкости.

Основные уравнения. Потенциал $u(x, y)$ и функция тока $v(x, y)$ удовлетворяют уравнениям

$$\frac{\partial v}{\partial x} = -y \frac{\partial u}{\partial y}; \quad (1)$$

$$\frac{\partial v}{\partial y} = y \frac{\partial u}{\partial x}. \quad (2)$$

Так же как в плоском случае, в силу принятых гипотез искомая скорость V в точке границы Γ будет полностью определяться величинами h , $y(x)$, $y'(x)$ и $y''(x)$. Отсюда для решения поставленной задачи нам достаточно определить V в точке $x = 0$ для какого-либо течения и представить полученное выражение для V в форме

$$V = \frac{h}{\pi y^2} (1 + A y^2 + B y y'' + C y'^2 + D y'^2); \quad (3)$$

членов, содержащих y' в первой степени, не будет, ибо V , очевидно, четная относительно $y'(x)$. Коэффициенты A, B, C и D можно получить из рассмотрения простейших частных движений.

Случай одного источника. Определим V для потока, создаваемого источником, помещенным в точке $-a$, $a > 0$, оси симметрии. Полагая $y'(0) = \operatorname{tg} \theta$, очевидно, получим $V = R \cos^2 \theta / a^2$, где R — интенсивность источника. Заменяя a через y и θ , будем иметь:

$$V = \frac{R \sin^2 \theta}{y^2}. \quad (4)$$

С другой стороны, расход h потока внутри конуса с образующей Γ будет $h = 2\pi R(1 - \cos \theta)$; отсюда $R = h / 2\pi(1 - \cos \theta)$; подставляя в (4), получим:

$$V = \frac{h}{\pi y^2} \frac{\sin^2 \theta}{2(1 - \cos \theta)} = \frac{h}{\pi y^2} \left(1 - \frac{1}{4} y'^2\right).$$

Таким образом, в формуле (3) имеем $A = 0$, $D = 1/4$.

Случай источника и стока. Для определения B и C рассмотрим течение, определяемое источником в точке $-a$ и стоком в точке a . Такое течение будет иметь потенциал

$$u(x, y) = -\frac{R}{V(x+a)^2 + y^2} + \frac{R}{V(a-x)^2 + y^2}.$$

Зная потенциал, из (2) нетрудно найти функцию тока $v(x, y)$. Очевидно, достаточно определить $v(x, y)$ отдельно для источника и отдельно для стока; пусть $v_1(x, y)$ и $v_2(x, y)$ — соответствующие функции. Функция $v(x, y)$ должна быть постоянной на лучах, выходящих из точки $-a$, следовательно,

$$v_1(x, y) = f\left(\frac{y}{x+a}\right).$$

Но тогда по (2) имеем:

$$\frac{1}{x+a} f'\left(\frac{y}{x+a}\right) = y \frac{\partial u}{\partial x} = \frac{R(x+a)y}{[(x+a)^2 + y^2]^{3/2}}.$$

Полагая $\frac{y}{x+a} = t$, получим

$$f'(t) = \frac{Rt}{(1+t^2)^{3/2}}; \quad f(t) = \frac{-R}{(1+t^2)^{1/2}}.$$

Таким образом,

$$v_1(x, y) = -\frac{R(x+a)}{V(x+a)^2 + y^2}.$$

Вполне аналогично

$$v_2(x, y) = -\frac{R(a-x)}{V(a-x)^2 + y^2},$$

и, окончательно:

$$v(x, y) = v_1(x, y) + v_2(x, y) = -R \left\{ \frac{a+x}{V(a+x)^2 + y^2} + \frac{a-x}{V(a-x)^2 + y^2} \right\}. \quad (5)$$

Искомая скорость потока V в точке $x=0$ будет

$$V = \frac{\partial u}{\partial x} = R \left\{ \frac{x+a}{[(x+a)^2 + y^2]^{3/2}} + \frac{a-x}{[(a-x)^2 + y^2]^{3/2}} \right\}_{x=0} = \frac{2R}{a^2} \left[1 - \frac{3}{2} \left(\frac{y}{a}\right)^2 \right]. \quad (6)$$

Наша задача сводится к тому, чтобы параметры R и a выразить через параметр h и $y''(x)$. Начнем с вывода соотношения между h и R .

Элемент расхода dh жидкости, протекающей через кольцо радиуса u и шириной dy , будет

$$dh = 2\pi u V_x dy = 2\pi \frac{\partial v}{\partial y} dy,$$

откуда, согласно (5),

$$h = 2\pi [v(0, y)]_0^y = \pi R \left[2 \left(\frac{y}{a}\right)^2 - \frac{3}{2} \left(\frac{y}{a}\right)^4 \right];$$

$$R = \frac{h}{2\pi y^2} a^2 \left[1 + \frac{3}{4} \left(\frac{y}{a}\right)^2 \right]. \quad (7)$$

Перейдем к определению связи между a и y'' . Имеем

$$\frac{\partial y}{\partial x} = \frac{\frac{\partial u}{\partial y}}{\frac{\partial u}{\partial x}} = y \frac{\frac{1}{[(a+x)^2 + y^2]^{3/2}} - \frac{1}{[(a-x)^2 + y^2]^{3/2}}}{\frac{a+x}{[(a+x)^2 + y^2]^{3/2}} + \frac{a-x}{[(a-x)^2 + y^2]^{3/2}}};$$

$$y_0'' = \left\{ \frac{d}{dx} \left[\frac{dy}{dx} \right] \right\}_{x=0} = -\frac{3y}{a^2} \left[1 - \left(\frac{y}{a} \right)^2 \right]. \quad (8)$$

Из (6) и (7), исключая R , будем иметь:

$$V = \frac{h}{\pi y^2} \left[1 - \frac{3}{4} \left(\frac{y}{a} \right)^2 \right].$$

Отсюда, в силу (8), окончательно

$$V = \frac{h}{\pi y^2} \left[1 + \frac{1}{4} y y'' \right].$$

Таким образом, в формуле (3) надо положить $B = 1/4$ и $C = 0$, и она примет вид

$$V = \frac{h}{\pi y^2} \left[1 + \frac{1}{4} y y'' - \frac{1}{4} y'^2 \right]. \quad (9)$$

Оценка точности здесь та же, что и в плоском случае.

Приложение. В качестве приложения формулы (9) рассмотрим следующую механическую задачу. В эластичной цилиндрической трубе движется жидкость с данным расходом h ; зная упругие свойства трубы и давление в жидкости при нулевой скорости, требуется определить все возможные установившиеся движения. Речь идет о возможности существования, наряду с поступательным движением, установившихся волновых движений. Наше решение будет законно, если длина волны будет велика сравнительно с диаметром потока.

Введем дополнительные обозначения: P_0 — давление в жидкости при $V = 0$; P — давление на границе потока; ρ — плотность жидкости.

Кроме того примем несколько упрощающих гипотез относительно упругих свойств трубы. Мы примем, что давление на жидкость трубой выражается законом

$$P = M(y - y_0), \quad (10)$$

где y_0 — начальный радиус трубы, M — постоянная. Давлением атмосферы пренебрегаем.

Согласно формуле Бернулли давление P в жидкости равно

$$P = P_0 - \frac{\rho}{2} V^2.$$

На границе это давление должно равняться, согласно (10), $M(y - y_0)$. Заменив V его выражением через $y(x)$, $y'(x)$, $y''(x)$, получим основное дифференциальное уравнение, определяющее искомое течение:

$$P_0 - \frac{\rho}{2} \left(\frac{h}{\pi y^2} \right)^2 \left[1 + \frac{1}{2} y y'' - \frac{1}{2} y'^2 \right] = M(y - y_0). \quad (11)$$

Найдем прежде всего радиус трубы, при котором возможно поступательное движение. Получим:

$$2\pi^2 M (y - y_0) y^4 - 2P_0 \pi^2 y^4 - \rho h^2 = 0. \quad (12)$$

Вблизи каждого из корней $y_1, y_1 > y_0$, уравнения (12) можно искать волновое движение со «средним» радиусом y_1 .

Уравнение (11) есть аналог уравнения Релея нелинейной теории длинных волн в тяжелой жидкости. Подробное исследование уравнения (11) связано с большими выкладками, и мы ограничимся здесь рассмотрением одного частного случая.

Допустим, что $y - y_1$, y'' и y' малы сравнительно с y_1 , тогда уравнение (11) можно линеаризовать и в переменной z оно примет вид

$$z'' + az = 0.$$

В этом случае возможность волновых движений будет определяться знаком a . Если $a < 0$, то волновых движений нет, если $a > 0$, то волновые движения определяются уравнением

$$y = y_1 + M \sin \sqrt{a}(x - x_0).$$

Поступило
29 XII 1953

ЦИТИРОВАННАЯ ЛИТЕРАТУРА

¹ М. А. Лаврентьев, Конформные отображения с приложениями к некоторым вопросам механики, 1946, стр. 109.