

где $R = VL/\nu_\infty$. С возрастанием числа M_∞ коэффициент сопротивления трению, так же как и τ_0 , убывает.

Точное вычисление коэффициента сопротивления плоской пластинки показывает, что для c_x получается формула такого же вида, как выведенная здесь, с той лишь разницей, что численный коэффициент должен быть заменен переменной величиной φ , немного изменяющейся при изменении числа M_∞ . Таким образом, точная формула для c_x при ламинарном пограничном слое имеет вид

$$c_x = \frac{\varphi}{\left(1 + r \frac{k-1}{2} M_\infty^2\right)^{(1-n)/2}} \frac{1}{\sqrt{R}}.$$

При $M_\infty = 0$ $\varphi = 1,328$ (что соответствует точному решению для несжимаемой жидкости), при $M_\infty = 1$ $\varphi = 1,334$; из этих цифр видно, что при расчетах можно не учитывать изменения φ при изменении M_∞ и считать, что $\varphi = 1,328$.

Простые приближенные формулы для толщины пограничного слоя и сопротивления трению плоской пластинки при ламинарном течении в слое предложены Г. Ф. Бурого; они имеют вид

$$\frac{\delta_{сж}}{\delta_{несж}} = (1 + 0,1M_\infty^2)^{7/8}; \quad \frac{c_{x\ сж}}{c_{x\ несж}} = \frac{1}{(1 + 0,1M_\infty^2)^{1/8}}.$$

Эти формулы пригодны как для $M_\infty \leq 1$, так и для $M_\infty > 1$.

§ 24. Приближенный метод расчета ламинарного пограничного слоя криволинейной поверхности в сжимаемой среде

Рассмотрим теперь пограничный слой в сжимаемой среде при наличии в нем продольного градиента давления. При этом мы ограничимся простейшим случаем, когда количество тепла, выделенного в пограничном слое в результате работы сил вязкости, равно количеству тепла, отведенного путем теплопроводности. В этом случае в уравнении энергии для пограничного слоя

$$\rho \frac{d}{dt} \left(\frac{v^2}{2} + c_p T \right) = \frac{\partial}{\partial y} \left(\mu v_x \frac{\partial v_x}{\partial y} + \lambda \frac{\partial T}{\partial y} \right)$$

правая часть будет равна нулю и это уравнение будет выглядеть так же, как для идеального газа при адиабатическом процессе:

$$\frac{v^2}{2} + c_p T = c_p T_0 = \frac{v_{\max}^2}{2} = \text{const.}$$

Иными словами, температура в этом случае связана со скоростью соотношением

$$T = T_0 \left(1 - \frac{v^2}{v_{\max}^2} \right) \approx T_0 \left(1 - \frac{v_x^2}{v_{\max}^2} \right). \quad (7.81)$$

Между μ , λ и c_p в рассматриваемом случае существует простая зависимость. Так как на основании последней формулы имеем:

$$\frac{\partial T}{\partial y} = -\frac{T_0}{v_{\max}^2} \frac{\partial v_x^2}{\partial y} = -\frac{1}{c_p} v_x \frac{\partial v_x}{\partial y},$$

то правая часть уравнения энергии может быть представлена в виде

$$\frac{\partial}{\partial y} \left[v_x \frac{\partial v_x}{\partial y} \left(\mu - \frac{\lambda}{c_p} \right) \right].$$

Это выражение равно нулю при произвольном распределении скорости в пограничном слое лишь в том случае, если $\mu = \lambda/c_p$, т. е. если величина $\mu c_p/\lambda$, которая, как известно из гл. III, называется числом Прандтля, равна единице. Итак, мы ограничимся случаем, когда $Pr = 1$.

Распределение температуры в пограничном слое (7.81) определяет в этом случае соответствующее распределение плотности и вязкости. В самом деле,

$$\frac{\rho_\delta}{\rho} = \frac{p_\delta}{p} \frac{T}{T_\delta} = \frac{1 - \frac{v_x^2}{v_{\max}^2}}{1 - \frac{v_{\max}^2}{U^2}}; \quad \mu/\mu_0 = \left(\frac{T}{T_0} \right)^n = \left(1 - \frac{v_x^2}{v_{\max}^2} \right)^n. \quad (7.82)$$

С помощью этих равенств можно исключить ρ и T из уравнения движения для пограничного слоя газа (7.74). Заменяя одновременно в этом уравнении $dp/d\xi$ на $-\rho_\delta U U'_\xi$, мы приведем это уравнение к следующему виду:

$$v_x \frac{\partial v_x}{\partial \xi} + V_y \frac{\partial v_x}{\partial \eta} = \frac{1 - \frac{v_x^2}{v_{\max}^2}}{1 - \frac{v_{\max}^2}{U^2}} U U'_\xi + \nu_0 \frac{\partial}{\partial \eta} \left[\left(1 - \frac{v_x^2}{v_{\max}^2} \right)^{n-1} \frac{\partial v_x}{\partial \eta} \right].$$

Дифференциальные уравнения (7.74) можно свести к одному уравнению, если выразить v_x и V_y через функцию тока ψ

$$v_x = \frac{\partial \psi}{\partial \eta}, \quad V_y = -\frac{\partial \psi}{\partial \xi}.$$

Эти выражения тождественно удовлетворяют второму из уравнений (7.74). Подставляя эти выражения в первое из уравнений (7.74), получим:

$$\begin{aligned} \frac{\partial \psi}{\partial \eta} \frac{\partial^2 \psi}{\partial \xi \partial \eta} - \frac{\partial \psi}{\partial \xi} \frac{\partial^2 \psi}{\partial \eta^2} &= \\ &= \frac{1 - \frac{1}{v_{\max}^2} \left(\frac{\partial \psi}{\partial \eta} \right)^2}{1 - \frac{v_{\max}^2}{U^2}} U U'_\xi + \nu_0 \frac{\partial}{\partial \eta} \left\{ \left[1 - \frac{1}{v_{\max}^2} \left(\frac{\partial \psi}{\partial \eta} \right)^2 \right]^{n-1} \frac{\partial^2 \psi}{\partial \eta^2} \right\}. \end{aligned}$$

Множитель $\left[1 - \frac{1}{v_{\max}^2} \left(\frac{\partial \psi}{\partial \eta} \right)^2 \right]^{n-1}$, как уже указывалось в § 23, изменяется в пограничном слое весьма незначительно и при дозвуковых скоростях близок к единице. Положим, в целях упрощения, этот множитель равным

единице или, что все равно, n равным единице; уравнение для функции тока тогда примет следующий вид:

$$\frac{\partial \psi}{\partial \eta} \frac{\partial^2 \psi}{\partial \xi \partial \eta} - \frac{\partial \psi}{\partial \xi} \frac{\partial^2 \psi}{\partial \eta^2} = \frac{1 - \frac{1}{v_{\max}^2} \left(\frac{\partial \psi}{\partial \eta} \right)^2}{1 - \frac{U^2}{v_{\max}^2}} U U'_\xi + \nu_0 \frac{\partial^3 \psi}{\partial \eta^3}. \quad (7.83)$$

Для этого уравнения может быть найдено семейство точных решений, подобно тому как это было сделано по отношению к уравнению (7.39) для несжимаемой жидкости.

Введем вместо η новую независимую переменную

$$\eta_1 = \eta \varphi(\xi)$$

и будем искать решение уравнения (7.84) в виде

$$\psi = U \frac{\Phi(\eta_1)}{\varphi(\xi)}.$$

В результате вычислений, аналогичных тем, которые были выполнены в § 15, уравнение (7.83) перейдет в следующее:

$$\frac{U'_\xi}{\nu_0 \varphi^2} \Phi'^2 - \frac{1}{\nu_0} \left(\frac{U'_\xi}{\varphi^2} - \frac{U \varphi'}{\varphi^3} \right) \Phi \Phi'' = \frac{U'_\xi}{\nu_0 \varphi^2} \frac{1 - \frac{U^2}{v_{\max}^2} \Phi'^2}{1 - \frac{U^2}{v_{\max}^2}} + \Phi'''. \quad (7.84)$$

Собирая в левой части равенства слагаемые, содержащие Φ'^2 , получим:

$$\frac{U'_\xi}{\nu_0 \varphi^2} \frac{1}{1 - \frac{U^2}{v_{\max}^2}} \Phi'^2 - \frac{1}{\nu_0} \left(\frac{U'_\xi}{\varphi^2} - \frac{U \varphi'}{\varphi^3} \right) \Phi \Phi'' = \frac{U'_\xi}{\nu_0 \varphi^2} \frac{1}{1 - \frac{U^2}{v_{\max}^2}} + \Phi'''. \quad (7.85)$$

Для того чтобы существовало решение этого уравнения Φ , зависящее только от η_1 , коэффициенты и свободный член уравнения не должны зависеть от ξ , т. е. должны представлять собой постоянные величины. Отсюда получаем следующие два равенства:

$$\frac{1}{\nu_0} \frac{U'_\xi}{\varphi^2} \frac{1}{1 - \frac{U^2}{v_{\max}^2}} = a_{\text{сж}} = \text{const}, \quad \frac{1}{\nu_0} \left(\frac{U'_\xi}{\varphi^2} - \frac{U \varphi'}{\varphi^3} \right) = b_{\text{сж}} = \text{const}.$$

Если эти равенства выполняются, то для $\Phi(\eta_1)$ получается обыкновенное дифференциальное уравнение

$$a_{\text{сж}} \Phi'^2 - b_{\text{сж}} \Phi \Phi'' = a_{\text{сж}} + \Phi'''. \quad (7.86)$$

Это уравнение с точностью до обозначений независимых переменных и коэффициентов совпадает с уравнением (7.43). Граничные условия для искомой функции в обоих уравнениях также совпадают. Таким образом, зная решения уравнения (7.43), мы сразу получаем решения последнего уравнения: нужно только в решениях уравнения (7.43) заменить независимые переменные x и y соответственно на ξ и η , коэффициент вязкости ν — на ν_0 и параметры a и b — на $a_{\text{сж}}$ и $b_{\text{сж}}$.

Решения уравнения (7.43), удовлетворяющие граничным условиям (при $\eta_1 = 0$ $\Phi = \Phi' = 0$, при $\eta_1 = \infty$ $\Phi' = 1$) представляют собой семейство функций, зависящих от двух параметров a и b . Для частного случая, когда $b = 1$,

уравнение (7.43) численно проинтегрировано и его решения, зависящие от одного параметра $\beta = a/b$, положены в основу приближенного метода Коцина—Лойцянского для расчета ламинарного пограничного слоя в несжимаемой жидкости. Эти же решения пригодны, с соответствующей заменой обозначений, и для пограничного слоя в сжимаемой жидкости.

Следует, однако, отметить, что переменные ξ, η здесь не обладают тем свойством, которое они имеют в случае плоской пластинки. В предыдущем параграфе было показано, что в ламинарном пограничном слое плоской пластинки распределение скоростей в переменных ξ, η остается одним и тем же при всех значениях M_∞ и, следовательно, одинаково для сжимаемой и несжимаемой жидкости. В отличие от этого распределение скоростей в пограничном слое, соответствующее решению последнего уравнения, зависит от M_∞ . В самом деле, как видно из формул для $a_{сж}$ и $b_{сж}$, параметр $\beta_{сж}$,

определяющий профиль скорости из семейства профилей $\frac{v_x}{U} = \Phi'(\eta_1, \beta_{сж})$, равен

$$\beta_{сж} = \frac{a_{сж}}{b_{сж}} = \frac{a}{b} \frac{1}{1 - \frac{U^2}{v_{\max}^2}} = \beta \frac{1}{1 - \frac{U^2}{v_{\max}^2}} = \beta \frac{1}{1 - \frac{k-1}{2} \frac{U^2}{a_0^2}}$$

Если распределение скоростей при потенциальном обтекании данного контура $U(x)$ не изменяется при изменении числа M , то и величина β остается постоянной, ибо

$$\beta = \frac{U'_\xi}{\varphi^2 \left(\frac{U'_\xi}{\varphi^2} - \frac{U\varphi'_\xi}{\varphi^3} \right)} = \frac{U'_x}{\varphi^2 \left(\frac{U'_x}{\varphi^2} - \frac{U\varphi'_x}{\varphi^3} \right)}$$

Следовательно, параметр $\beta_{сж}$ возрастает по абсолютной величине при возрастании числа M_∞ . Таблица 7 (стр. 736) показывает, что при этом в области положительных значений β происходит возрастание коэффициента касательного напряжения, а в области отрицательных значений β — убывание коэффициента касательного напряжения. Отсюда следует, что с *возрастанием числа M_∞ и при неизменном $U(x)$* , соответствующем решению уравнения (7.43), *точка отрыва пограничного слоя перемещается против набегающего потока*, т. е. по направлению к носовой точке контура.

Имея семейство точных решений уравнения (7.84), зависящих от одного параметра, можно воспользоваться ими для приближенного расчета пограничного слоя при любом распределении скорости в потенциальном потоке (аналогично тому как это было сделано для несжимаемой жидкости). Будем полагать с этой целью, что в выражении

$$\frac{v_x}{U} = \Phi'(\eta_1, \beta_{сж})$$

параметр $\beta_{сж}$ есть величина переменная вдоль контура тела, и определим $\beta_{сж}(\xi)$ из уравнения импульсов.

Приведем предварительно уравнение импульсов (7.77) к виду, аналогичному (7.48). При ламинарном пограничном слое касательное напряжение определяется законом Ньютона, согласно которому

$$\begin{aligned} \tau_0 = \mu_w \left(\frac{\partial v_x}{\partial y} \right)_{y=0} &= \mu_w \left(\frac{\partial v_x}{\partial \eta} \right)_{\eta=0} \left(\frac{\partial \eta}{\partial y} \right)_{y=0} = \mu_w \left(\frac{\partial v_x}{\partial \eta} \right)_{\eta=0} \frac{\rho_w}{\rho_0} = \\ &= \mu_0 \frac{T_w}{T_0} \left(\frac{\partial v_x}{\partial \eta} \right)_{\eta=0} \frac{\rho_w}{\rho_0} = \mu_0 \left(\frac{\partial v_x}{\partial \eta} \right)_{\eta=0} \frac{\rho_w}{\rho_0}. \end{aligned}$$

Правая часть уравнения (7.77) может быть представлена в следующем виде:

$$\frac{\tau_0}{\rho_0 U^2} \frac{P_w}{P_0} = \frac{\mu_0}{\rho_0 U^2} \left(\frac{\partial v_x}{\partial \eta} \right)_{\eta=0} = \frac{\nu_0 \zeta}{U \vartheta},$$

где ζ есть безразмерный коэффициент, определяемый соотношением

$$\frac{U}{\vartheta} \zeta = \left(\frac{\partial v_x}{\partial \eta} \right)_{\eta=0}.$$

На основании равенства (7.83) величина h в уравнении (7.77) равна

$$h = \frac{\theta}{\vartheta} = - \frac{\overrightarrow{U^2}}{v_{\max}^2} (1 + H). \\ 1 - \frac{U^2}{v_{\max}^2}$$

Подставляя в уравнение (7.77) вместо правой части ее выражение, получим:

$$\frac{U}{2\nu_0} \frac{d(\vartheta^2)}{d\xi} + \frac{U'_\xi \vartheta^2}{\nu_0} \frac{1}{1 - \frac{U^2}{v_{\max}^2}} \left[2 \left(1 - \frac{U^2}{v_{\max}^2} \right) + \frac{U^2}{v_{\max}^2} + H \right] = \zeta.$$

Введем вместо ϑ параметр f , равный

$$f = \frac{U'_\xi \vartheta^2}{\nu_0} \frac{1}{1 - \frac{U^2}{v_{\max}^2}} = \frac{U'_\xi \vartheta^2}{\nu_0} \frac{T_0}{T_\delta}. \quad (7.85)$$

Вычислим $d(\vartheta^2)/d\xi$; так как

$$\vartheta^2 = \frac{f \nu_0}{U'_\xi} \left(1 - \frac{U^2}{v_{\max}^2} \right) = \frac{f \nu_0}{U'_\xi} \frac{T_\delta}{T_0},$$

то

$$\frac{d(\vartheta^2)}{d\xi} = \nu_0 \frac{f' U'_\xi - U''_\xi f}{U'^2_\xi} \left(1 - \frac{U^2}{v_{\max}^2} \right) - \nu_0 \frac{f}{U'_\xi} \frac{2UU'_\xi}{v_{\max}^2}.$$

Уравнение импульсов теперь примет вид

$$\frac{U}{U'^2_\xi} (f' U'_\xi - U''_\xi f) \left(1 - \frac{U^2}{v_{\max}^2} \right) - 4 \frac{U^2 f}{v_{\max}^2} + 2f(2 + H) = 2\zeta.$$

Решая это уравнение относительно f' и обозначая, как и для несжимаемой жидкости,

$$F = 2[\zeta - f(2 + H)],$$

получим:

$$\frac{df}{d\xi} = \frac{U'_\xi}{U} \frac{1}{1 - \frac{U^2}{v_{\max}^2}} F + \left(\frac{U''_\xi}{U'_\xi} + 4 \frac{U'_\xi}{U} \frac{\frac{U^2}{v_{\max}^2}}{1 - \frac{U^2}{v_{\max}^2}} \right) f.$$

Если жидкость несжимаема, то $v_{\max} = \infty$, $\xi = x$ и из последнего уравнения получается, как частный случай, уравнение (7.48). Возвратимся теперь от

переменной ξ к переменной x . Заметим с этой целью, что

$$\frac{df}{d\xi} = \frac{df}{dx} \frac{dx}{d\xi}, \quad U'_\xi = U'_x \frac{dx}{d\xi}, \quad U''_\xi = U''_x \left(\frac{dx}{d\xi}\right)^2 + U'_x \frac{d^2x}{d\xi^2};$$

подставляя эти выражения в последнее уравнение, будем иметь:

$$\frac{df}{dx} = \frac{U'_x}{U} \frac{1}{1 - \frac{U^2}{v_{\max}^2}} F + \left(\frac{U''_x}{U'_x} + \frac{\frac{d^2x}{d\xi^2}}{\left(\frac{dx}{d\xi}\right)^2} + 4 \frac{U'_x}{U} \frac{\frac{U^2}{v_{\max}^2}}{1 - \frac{U^2}{v_{\max}^2}} \right) f.$$

Так как

$$\frac{dx}{d\xi} = \frac{p_0}{p},$$

то

$$\frac{d^2x}{d\xi^2} = -\frac{p_0}{p^2} \frac{dp}{dx} \frac{dx}{d\xi} = -\frac{p_0^2}{p^3} \frac{dp}{dx},$$

и, следовательно,

$$\frac{\frac{d^2x}{d\xi^2}}{\left(\frac{dx}{d\xi}\right)^2} = -\frac{1}{p} \frac{dp}{dx} = \frac{2k}{k-1} \frac{UU'_x}{v_{\max}^2} \frac{1}{1 - \frac{U^2}{v_{\max}^2}}.$$

Уравнение импульсов принимает окончательно следующий вид:

$$\frac{df}{dx} = \frac{U'_x}{U} \frac{1}{1 - \frac{U^2}{v_{\max}^2}} F + \left(\frac{U''_x}{U'_x} + \frac{6k-4}{k-1} \frac{U'_x}{U} \frac{\frac{U^2}{v_{\max}^2}}{1 - \frac{U^2}{v_{\max}^2}} \right) f. \quad (7.86)$$

Перейдем к интегрированию этого уравнения. Так как профили безразмерной скорости в пограничном слое

$$\frac{v_x}{U} = \Phi'(\eta_1, \beta_{сж})$$

являются, по предположению, решениями уравнения (7.43), то зависимости $\zeta(f)$, $H(f)$ и $F(f)$ определяются здесь той же таблицей 7 (стр. 736), которая была составлена по решениям этого уравнения для несжимаемой жидкости. В частности, можно приближенно считать, что F есть линейная функция f

$$F = a - bf.$$

Подставляя это выражение в уравнение (7.86), получим для f линейное дифференциальное уравнение первого порядка

$$\frac{df}{dx} = \left(\frac{U''_x}{U'_x} + \frac{6k-4}{k-1} \frac{U'_x}{U} \frac{\frac{U^2}{v_{\max}^2}}{1 - \frac{U^2}{v_{\max}^2}} - b \frac{U'_x}{U} \frac{1}{1 - \frac{U^2}{v_{\max}^2}} \right) f + a \frac{U'_x}{U} \frac{1}{1 - \frac{U^2}{v_{\max}^2}}.$$

Интегрируя это уравнение и обозначая

$$\frac{3k-2}{k-1} - \frac{b}{2} = m,$$

будем иметь:

$$f = \frac{aU'}{U^b \left(1 - \frac{U'^2}{v_{\max}^2}\right)^m} \int_0^x U^{b-1} \left(1 - \frac{U'^2}{v_{\max}^2}\right)^{m-1} dx;$$

начальное значение f (при $x=0$) здесь принято равным нулю. Численные значения a и b здесь те же, что и в случае несжимаемой жидкости. Вычислив по этой формуле $f(x)$, можно с помощью таблицы 7 найти значения δ_* , ϑ и ζ , соответствующие выбранным значениям x .

Затем, зная ζ , можно определить коэффициент касательного напряжения; он равен

$$\bar{\tau}_0 = \frac{\tau_0}{\rho_0 U^2} = 2 \frac{\nu_0 \zeta(f) \rho_\delta}{U^\vartheta \rho_0}.$$

Отсюда можно исключить величину ϑ , выразив ее через ранее найденное f ; из формулы (7.85) следует

$$\vartheta = \left(\frac{f \nu_0}{U' \xi}\right)^{1/2} \left(\frac{T_\delta}{T_0}\right)^{1/2} = \left(\frac{f \nu_0}{U' x}\right)^{1/2} \sqrt{\frac{\rho_\delta T_\delta}{\rho_0 T_0}}$$

Формула для коэффициента касательного напряжения теперь примет вид

$$\bar{\tau}_0 = 2 \frac{\nu_0 \zeta(f)}{U} \left(\frac{U' x}{\nu_0 f}\right)^{1/2} \sqrt{\frac{\rho_\delta}{\rho_0}}.$$

Для расчета удобно выразить здесь коэффициент кинематической вязкости в точке адиабатического торможения потока ν_0 через значение этого же коэффициента в набегающем потоке ν_∞ ,

$$\nu_0 = \nu_\infty \left(1 - \frac{V^2}{v_{\max}^2}\right)^{\frac{1}{k-1} - n}.$$

Подставляя это выражение в предыдущую формулу, окончательно получаем:

$$\bar{\tau}_0 = 2 \frac{\zeta \nu_\infty^{1/2}}{U} \left(\frac{U' x}{f}\right)^{1/2} \left(1 - \frac{V^2}{v_{\max}^2}\right)^{\frac{1}{2(k-1)} - \frac{n}{2}} \left(1 - \frac{U^2}{v_{\max}^2}\right)^{\frac{1}{2(k-1)}}.$$

§ 25. Турбулентный пограничный слой и сопротивление трению плоской пластинки в сжимаемой среде без теплообмена.

Применение к пограничному слою экспериментальных данных о течении газа по трубопроводам

Для расчета турбулентного пограничного слоя и сопротивления трению при обтекании пластинки сжимаемой средой могут быть использованы экспериментальные данные о турбулентном течении газа по трубопроводам, аналогично тому как это было сделано для обтекания пластинки несжимаемой средой в §§ 8—9.