

ЗАКОНЫ ПОДОБИЯ ДЛЯ ТЕПЛОвого ТУРБУЛЕНТНОГО ПОГРАНИЧНОГО СЛОЯ НА ПЛАСТИНЕ СО ВДУВОМ

Аннотация

Для теплового турбулентного пограничного слоя на проницаемой пластине установлены законы подобия для температуры потока и теплопередачи на стенке. Согласно универсальному закону дефекта температуры профили этой величины при любом вдуве и достаточно больших числах Рейнольдса всюду вне вязкого подслоя могут быть описаны одной кривой, известной из экспериментальных данных для непроницаемой пластины. Классический предельный закон теплообмена [1] связывает числа Стантона, Рейнольдса и параметр вдува. Полученный закон теплопередачи в форме обобщенной аналогии Рейнольдса позволяет представить распределения теплового потока, соответствующие разным числам Рейнольдса и скоростям вдува, с помощью функции одной переменной. Результаты получены без использования специальных гипотез замыкания.

1. ПОСТАНОВКА ЗАДАЧИ

Рассмотрим течение несжимаемой теплопроводной жидкости в турбулентном пограничном слое на плоской гладкой пластине, обтекаемой равномерным потоком с постоянными по длине пластины скоростью U_e и температурой θ_e . На обтекаемой поверхности зададим направленную по нормали скорость вдува или отсоса v_w и температуру θ_w , которые также будем считать постоянными. Предположим, что турбулентное течение развивается непосредственно от передней кромки пластины. Уровень пульсаций скорости и температуры в набегающем потоке будем считать пренебрежимо малым и не оказывающим влияния на течение и теплопередачу в пограничном слое. Температура рассматривается как пассивная примесь, не влияющая на движение жидкости.

Все усредненные величины, в том числе градиенты продольной скорости и температуры, турбулентное касательное напряжение и турбулентный поток температуры, являются функциями декартовых координат x, y и определяющих параметров задачи

$$\frac{\partial u}{\partial y} = F_1(x, y, \nu, v_w, U_e), \quad (1)$$

$$\frac{\partial \theta}{\partial y} = F_2(x, y, \nu, \chi, v_w, U_e, \theta_w - \theta_e), \quad (2)$$

$$\langle u'v' \rangle = F_3(x, y, \nu, v_w, U_e), \quad (3)$$

$$\langle \theta'v' \rangle = F_4(x, y, \nu, \chi, v_w, U_e, \theta_w - \theta_e). \quad (4)$$

Здесь ν и χ — коэффициенты молекулярной вязкости и температуропроводности; начало декартовой системы координат — на передней кромке пластины. Поскольку перенос пассивной примеси нестационарным полем скорости описывается линейным уравнением, определяющим параметром в соотношениях (2), (4) является только температурный перепад между пластиной и набегающим потоком.

Введем в рассмотрение толщину пограничного слоя

$$\Delta = F_5(x, \nu, v_w, U_e) \quad (5)$$

как некоторую величину, характеризующую поперечный масштаб течения.

Выразив теперь x, U_e и $\theta_w - \theta_e$ из уравнений (1), (2) и (5) и подставив в равенства (3) и (4), получим

$$\langle u'v' \rangle = G_1\left(y, \nu, v_w, \Delta, \frac{\partial u}{\partial y}\right),$$

$$\langle \theta'v' \rangle = G_2\left(y, \nu, \chi, v_w, \Delta, \frac{\partial u}{\partial y}, \frac{\partial \theta}{\partial y}\right).$$

Применяя к этим функциональным соотношениям П-теорему и учитывая, что для температуры как пассивной примеси можно использовать специальную размерность, будем иметь

$$\langle u'v' \rangle = -\left(y \frac{\partial u}{\partial y}\right)^2 S(\text{Re}, \beta, \eta), \quad (6)$$

$$\langle \theta'v' \rangle = -y^2 \frac{\partial \theta}{\partial y} \frac{\partial u}{\partial y} T(\text{Re}, \text{Pe}, \beta, \eta), \quad (7)$$

$$\text{Re} = \frac{y^2}{\nu} \frac{\partial u}{\partial y}, \quad \text{Pe} = \frac{y^2}{\chi} \frac{\partial u}{\partial y},$$

$$\beta = \frac{v_w}{y \text{Re}} \left(\frac{\partial u}{\partial y}\right)^{-1}, \quad \eta = \frac{y}{\Delta}.$$

Локальное число Рейнольдса Re равно отношению характерных значений турбулентной и молекулярной вязкости, а локальное число Пекле Pe — турбулентной и молекулярной теплопроводности. Относительно функций S и T предположим, что они непрерывны при $0 \leq \text{Re} \leq \infty$, $0 \leq \text{Pe} \leq \infty$, $-\infty \leq \beta \leq \infty$, $0 \leq \eta < \infty$, дифференцируемы внутри этой области и удовлетворяют условиям $S(\infty, 0, 0) \neq 0$, $T(\infty, \infty, 0, 0) \neq 0$. Как показано [2], два последних неравенства есть условия существования логарифмических профилей скорости и температуры в пограничном слое на непроницаемой пластине.

Функция тока усредненного течения $\psi(x, y)$ и температура удовлетворяют уравнениям пограничного слоя с нулевым градиентом давления при соответствующих граничных условиях на пластине. Перейдем в этих уравнениях к новым переменным по формулам [3]

$$\psi = U_e \Delta \Psi(\xi, \eta), \quad \theta = \theta_c + (\theta_w - \theta_c) \Phi(\xi, \eta),$$

$$\Lambda(\xi) = \frac{d\text{Re}_\Delta}{d\text{Re}_x}, \quad \xi = \ln \text{Re}_\Delta,$$

$$\text{Re}_x = \frac{U_e x}{\nu}, \quad \text{Re}_\Delta = \frac{U_e \Delta}{\nu}.$$

Для функций $\Psi(\xi, \eta)$, $\Phi(\xi, \eta)$ и $\Lambda(\xi)$ с учетом соотношений (6), (7) получим

$$\begin{aligned} & \Lambda[\Psi_\eta \Psi_{\xi\eta} - (\Psi + \Psi_\xi) \Psi_{\eta\eta}] = \\ & = [(\eta \Psi_{\eta\eta})^2 S(\text{Re}, \beta, \eta) + e^{-\xi} \Psi_{\eta\eta}]_\eta, \end{aligned} \quad (8)$$

$$\begin{aligned} & \Lambda[\Psi_\eta \Phi_\xi - (\Psi + \Psi_\xi) \Phi_\eta] = \\ & = [\eta^2 \Phi_\eta \Psi_{\eta\eta} T(\text{Re}, \text{Pe}, \beta, \eta) + \text{Pr}^{-1} e^{-\xi} \Phi_\eta]_\eta, \end{aligned} \quad (9)$$

$$\begin{aligned} \text{Re} &= e^\xi \eta^2 \Psi_{\eta\eta}, \quad \text{Pe} = \text{Pr} \text{Re}, \quad \beta = B (\eta \text{Re} \Psi_{\eta\eta})^{-1}, \\ \eta = 0: & \Psi_\eta = 0, \quad \Lambda(\Psi + \Psi_\xi) = -B, \quad \Phi = 1; \end{aligned} \quad (10)$$

$$\begin{aligned} \eta \rightarrow \infty: & \Psi_\eta \rightarrow 1, \quad \Phi \rightarrow 0, \quad (\eta \Psi_{\eta\eta})^2 S(\text{Re}, \beta, \eta) \rightarrow 0, \\ & \eta^2 \Phi_\eta \Psi_{\eta\eta} T(\text{Re}, \text{Pe}, \beta, \eta) \rightarrow 0. \end{aligned} \quad (11)$$

Здесь $\text{Pr} = \nu/\chi$ — молекулярное число Прандтля, $B = v_w/U_e$ — параметр вдува или отсоса. Соотношения (10) задают условия на пластине, (11) — на внешней границе пограничного слоя. С учетом порядка дифференциальных уравнений на внешней границе поставлены условия для скорости и касательного напряжения, температуры и потока температуры.

Будем искать асимптотическое представление решения задачи (8)–(11) при $\xi \rightarrow \infty$, для чего введем малый параметр ε и новую независимую переменную $\zeta = \varepsilon \xi$, $1/\zeta = O(1)$.

Скорость вдува или отсоса на стенке зададим в виде $B = \varepsilon^2 b$, $b = O(1)$.

Поле скорости из уравнения (8) и граничных условий (10), (11) может быть найдено независимо от поля температуры, и эта задача решена в [3–6]. Далее получим решение тепловой задачи.

Будем рассматривать две характерные области в пограничном слое: внешнюю область, где молекулярной вязкостью и теплопроводностью в уравнениях можно пренебречь, а характерный масштаб — толщина пограничного слоя, и пристеночную область, характерный масштаб которой определяется из условия равенства по порядку величин турбулентных и вязких напряжений.

2. ПРИСТЕНОЧНАЯ ОБЛАСТЬ

Как показано [2, 5], в пристеночной области пограничного слоя вне вязкого подслоя профили скорости и температуры удовлетворяют следующим соотношениям подобия:

$$\frac{2}{v_+} \left(\sqrt{1 + v_+ u_+} - 1 \right) = \frac{1}{\varkappa} [\ln y_+ + C(v_+)] + O(y_+^{-\alpha}), \quad (12)$$

$$\begin{aligned} & \frac{2}{v_+} \left[(1 + v_+ \theta_+)^{1/(2\text{Pr}_t^0)} - 1 \right] + \\ & + \frac{1}{\varkappa} D(v_+, \text{Pr}) (1 + v_+ \theta_+)^{1/(2\text{Pr}_t^0)} = \\ & = \frac{1}{\varkappa} [\ln y_+ + C(v_+)] + O(y_+^{-\alpha}), \quad y_+ \rightarrow \infty, \quad \alpha > 0. \end{aligned} \quad (13)$$

Асимптотические представления (12), (13) записаны в переменных стенки

$$\begin{aligned} y_+ &= \eta \sqrt{c_f/2} \text{Re}_\Delta, \quad u_+ = \frac{\Psi_\eta}{\sqrt{c_f/2}}, \\ v_+ &= \frac{B}{\sqrt{c_f/2}}, \quad \theta_+ = \frac{\sqrt{c_f/2}}{\text{St}} (1 - \Phi), \end{aligned} \quad (14)$$

где c_f — коэффициент трения на пластине, St — число Стантона, связанное с потоком температуры равенством $j_w = U_e \text{St} (\theta_w - \theta_e)$. В (12), (13) входят также постоянная Кармана $\varkappa = \sqrt{S(\infty, 0, 0)}$, турбулентное число Прандтля в логарифмической области $\text{Pr}_t^0 = S(\infty, 0, 0)/T(\infty, \infty, 0, 0)$ и две универсальные функции $C(v_+)$ и $D(v_+, \text{Pr})$, которые должны определяться из экспериментальных данных, причем [5]

$$C(0) = C_0, \quad D(0, \text{Pr}) = C_0 - \gamma(\text{Pr}), \quad (15)$$

где C_0 и $\gamma(\text{Pr})$ — аддитивные постоянные, входящие в логарифмические законы для профилей скорости и температуры в пограничном слое на непроницаемой пластине. В соответствии с экспериментальными данными примем следующие значения постоянных: $\varkappa = 0.41$, $\text{Pr}_t^0 = 0.89$, $C_0 = 2.05$ и для воздуха $\gamma(0.7) = 1.6$ [5].

Вычитая (12) из (13), получим соотношение, связывающее профили скорости и температуры в пристеночной области вне вязкого подслоя

$$\begin{aligned} & \left[1 + \frac{v_+}{2\varkappa} D(v_+, \text{Pr}) \right] (1 + v_+ \theta_+)^{1/(2\text{Pr}_t^0)} = \\ & = \sqrt{1 + v_+ u_+} + O(y_+^{-\alpha}), \quad y_+ \rightarrow \infty. \end{aligned} \quad (16)$$

3. ВНЕШНЯЯ ОБЛАСТЬ

Как показано [4, 6], при умеренном отсосе (когда касательное напряжение во внешней области и на стенке имеет один порядок величины) и произвольном вдуве решение динамической задачи при

$1/\eta = O(1)$, т. е. во внешней области пограничного слоя, можно представить в виде

$$\Psi(\xi, \eta) = \Psi_w(\xi) + \eta + \Lambda(\xi)f(\eta) + O(\varepsilon^2),$$

$$\Psi_w(\xi) + \frac{d\Psi_w(\xi)}{d\xi} = O(\varepsilon),$$

$$\Lambda(\xi) = \frac{\sqrt{c_f/2 + \varepsilon^2 b}}{F_1} + O(\varepsilon^2), \quad c_f = \varepsilon^2 \sigma(\zeta, \varepsilon),$$

$$\sigma(\zeta, \varepsilon) = O(1), \quad F_1 \equiv \sqrt{-f(\infty)}. \quad (17)$$

Здесь функция $f'(\eta)$ удовлетворяет краевой задаче для обыкновенного дифференциального уравнения и имеет логарифмическую асимптотику на стенке [6]

$$f'(\eta) = \frac{F_1}{\varkappa} (\ln \eta + A_0 - \ln F_1) + O(\eta^\alpha), \quad \eta \rightarrow 0, \quad (18)$$

где A_0 — некоторая постоянная. Функция $f'(\eta)$ имеет универсальный характер, ее можно считать известной из экспериментальных данных для пограничного слоя на непроницаемой пластине и задать, например, с помощью эмпирической формулы Коулса [8]

$$\frac{f'(\eta)}{F_1} = \frac{1}{\varkappa} [\ln \eta - 0.55(1 + \cos \pi \eta)], \quad F_1 = \frac{1.55}{\varkappa}. \quad (19)$$

В этом случае величина Δ выбрана как расстояние до стенки, на котором продольная составляющая усредненной скорости на 0.5% отличается от U_e . Сопоставление (18) и (19) дает $A_0 = 0.23$.

Толщина пограничного слоя следующим образом связана с трением на пластине [4]:

$$R_\Delta = \frac{1}{F_1 \sqrt{c_f/2}} \exp \left[\frac{2\varkappa}{q} - \frac{2\varkappa}{v_+} + A_0 - C(v_+) + O(\varepsilon) \right], \quad q = \frac{B}{\sqrt{c_f/2 + B}}. \quad (20)$$

Профиль температуры во внешней области будем искать в виде

$$\Phi(\xi, \eta) = M(\xi)p_0(\eta) + O(\varepsilon^2), \quad M(\xi) = \varepsilon m(\zeta, \varepsilon), \\ m(\zeta, \varepsilon) = O(1). \quad (21)$$

Подстановка разложений (17), (21) в уравнение (9) и предельный переход $\varepsilon \rightarrow 0$, $1/\zeta = O(1)$, $1/\eta = O(1)$ дают для функции $p_0(\eta)$ краевую задачу для обыкновенного дифференциального уравнения

$$[\eta^2 p_0' f''' T(\infty, \infty, 0, \eta)]' + \eta p_0' = 0; \quad p_0(\infty) = 0, \\ \lim_{\eta \rightarrow \infty} \eta^2 p_0' f''' T(\infty, \infty, 0, \eta) = 0, \quad (22)$$

для выделения однозначного решения которой поставим дополнительное условие

$$\int_0^\infty p_0 d\eta = F_1. \quad (23)$$

Из (22), (23) получим для функции $p_0(\eta)$ логарифмическую асимптотику на стенке

$$p_0(\eta) = -\frac{Pr_t^0}{\varkappa} (\ln \eta + E_0 - \ln F_1) + O(\eta^\alpha), \quad \eta \rightarrow 0, \quad (24)$$

где E_0 — некоторая постоянная.

4. СРАЩИВАНИЕ РЕШЕНИЙ

Проведем теперь асимптотическое сращивание решений для двух областей — внешней и пристеночной [9]. Перейдем в соотношении (16) от переменных стенки к внешним переменным по формулам (14), учитывая при этом (17), (21); вместо функций $f'(\eta)$ и $p_0(\eta)$ подставим их асимптотические представления (18), (24). Предполагая, что $St = O(\varepsilon^2)$, будем иметь

$$\left[1 + \frac{v_+}{2\varkappa} D(v_+, Pr) \right] \left[1 + \frac{B}{St} + \frac{BMP_r_t^0}{\varkappa St} (\ln \eta + E_0 - \ln F_1) \right]^{1/(2Pr_t^0)} = \left[1 + \frac{2B}{c_f} + \frac{2B}{\varkappa c_f} \sqrt{c_f/2 + B} (\ln \eta + A_0 - \ln F_1) \right]^{1/2} + O(\varepsilon^2).$$

Отсюда получим два соотношения

$$M = \frac{St + B}{\sqrt{c_f/2 + B}} + O(\varepsilon^2), \quad (25)$$

$$\left[1 + \frac{v_+}{2\varkappa} D(v_+, Pr) \right] \left(\frac{St + B}{St} \right)^{1/(2Pr_t^0)} = \sqrt{\frac{c_f/2 + B}{c_f/2} + \frac{(A_0 - E_0)v_+}{2\varkappa}} + O(\varepsilon^2). \quad (26)$$

Из (21), (25) следует, что при умеренном отсосе и произвольном вдуве температура во внешней области пограничного слоя должна иметь универсальное распределение

$$\frac{(\theta - \theta_e) \sqrt{c_f/2 + B}}{(\theta_w - \theta_e)(St + B)} = p_0(\eta) + O(\sqrt{c_f + B}). \quad (27)$$

В частном случае $B = 0$ соотношение (27) дает известный закон дефекта температуры для пограничного слоя на непроницаемой пластине (см., например, [10]).

Проинтегрировав соотношение (27) поперек пограничного слоя и учтя равенство (23), получим представление поперечного масштаба Δ через интеграл от профиля избыточной температуры

$$F_1 \Delta = \frac{\delta_t \sqrt{c_f/2 + B}}{(St + B)} + O(\sqrt{c_f + B}), \\ \delta_t = \int_0^\infty \frac{\theta - \theta_e}{\theta_w - \theta_e} dy. \quad (28)$$

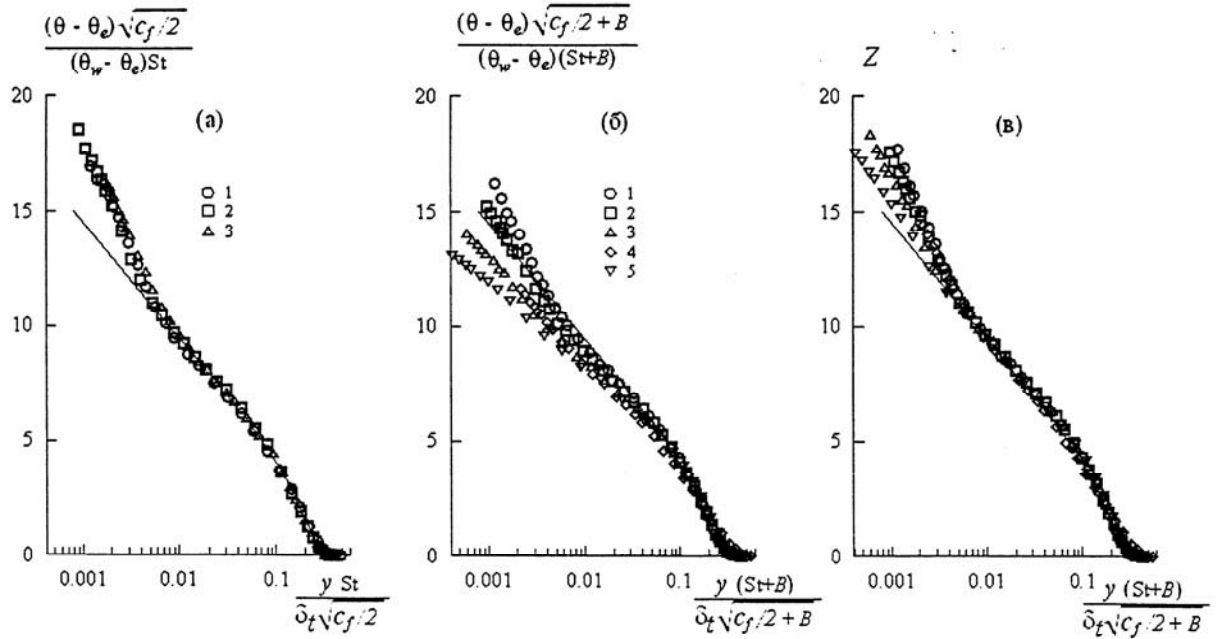


Рис. 2: Экспериментальные профили температуры [11] в пограничном слое на непроницаемой пластине (а) и пластине со вдувом (б, в) в переменных подобия; (а): 1-3 — $R_x = 1.30 \cdot 10^6, 1.44 \cdot 10^6, 1.99 \cdot 10^6$; (б): 1-5 — $B = 9.6 \cdot 10^{-4}, R_x = 1.47 \cdot 10^6; 1.8 \cdot 10^{-3}, 1.96 \cdot 10^6; 3.5 \cdot 10^{-3}, 1.98 \cdot 10^6; 4.0 \cdot 10^{-3}, 1.46 \cdot 10^6; 4.4 \cdot 10^{-3}, 1.98 \cdot 10^6$. Сплошные кривые — формула (29), Z — левая часть (32).

Для проверки закона подобия (27) использованы экспериментальные данные [11]. В работе [11] в пограничном слое на пластине со вдувом измерялись профили скорости и температуры и тепловой поток, но не измерялось трение на стенке. Мы вычисляли коэффициент трения по параметру вдува и числу Рейнольдса, образованному по толщине вытеснения, с помощью универсального закона трения [4].

На рис. 1а и б в переменных подобия (27) построены распределения температуры, полученные при разных скоростях вдува и числах Рейнольдса. На рис. 1а вынесены профили, отвечающие частному случаю непроницаемой пластины; они имеют выраженный логарифмический участок, который описывается уравнением (24) при $E_0 = 0.23$.

Для аппроксимации функции $p_0(\eta)$ возьмем формулу, аналогичную формуле (19)

$$p_0(\eta) = -\frac{Pr_t^0}{\kappa} [\ln a\eta - \Pi(1 + \cos \pi a\eta)], \quad 0 < \eta \leq 1/a. \quad (29)$$

Используя условие (23) и асимптотическое представление (24), получим два уравнения

$$Pr_t^0(1 + \Pi) = \kappa F_1 a, \quad \ln F_1 a - 2\Pi = E_0,$$

из которых при выбранных значениях постоянных найдем $a = 0.84, \Pi = 0.46$. Сплошная линия на рис. 1а, построенная по формуле (29), хорошо описывает экспериментальные данные. Формула (29) в отличие от соотношения, приведенного в [12], учитывает, что динамический и тепловой пограничные слои имеют разную толщину.

Как видно из рис. 1б, в соответствии с правилом подобия (27) все профили температуры во внешней области следуют одной кривой, однако вблизи стенки тем больше отклоняются от логарифмического распределения, чем больше параметр вдува.

Соотношение (26), связывающее три параметра: число Стантона, коэффициент трения и безразмерную скорость вдува или отсоса, представляет собой универсальный закон теплопередачи в форме обобщенной аналогии Рейнольдса. В (26) входит одна эмпирическая функция двух переменных $D(v_+, Pr)$. Принимая во внимание второе равенство (15), перепишем (26) в виде

$$D(v_+, Pr) - D(0, Pr) = \left(\frac{St}{St + B} \right)^{1/(2Pr_t^0)} \times \\ \times \left(\frac{2\kappa}{q} + A_0 - E_0 \right) - \frac{2\kappa}{v_+} + \gamma(Pr) - C_0 + O(\sqrt{c_f + B}). \quad (30)$$

Переходя в (30) к пределу при $B \rightarrow 0$, в частном случае непроницаемой пластины получим зависимость числа Стантона от коэффициента трения

$$St = \frac{c_f}{2 Pr_t^0} \left[1 - \frac{\sqrt{c_f/2}}{\kappa} (A_0 - E_0 + \gamma(Pr) - C_0) \right],$$

которая совпадает с формулой, приведенной в [12], и имеет близкие численные значения коэффициентов.

На рис. 2 данные [11] построены в форме универсального закона теплопередачи (30). С некоторым разбросом экспериментальные точки действительно описывают одну кривую. Погрешности в

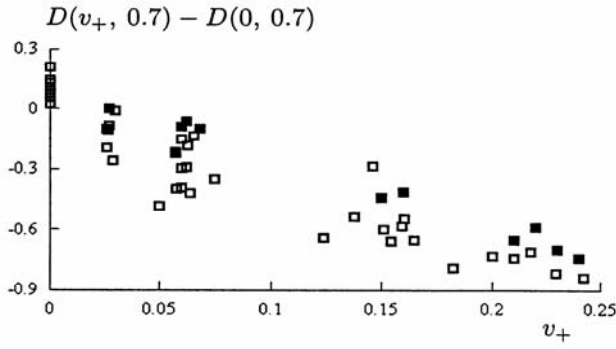


Рис. 1: Функция $D(v_+, 0.7)$ по данным [11]: светлые квадраты — универсальный закон теплопередачи; темные квадраты — результаты обработки профилей температуры.

первую очередь связаны с тем, что значения параметров q и v_+ , входящих в правую часть соотношения (30), малы, и следовательно функция $D(v_+, Pr)$, имеющая порядок единицы, вычисляется как разность двух больших величин. На рис. 2 приведены также взятые из [5] значения функции $D(v_+, Pr)$, найденные путем обработки экспериментальных профилей температуры на основе закона подобия (13). Видно, что два разных способа определения функции $D(v_+, Pr)$ дают близкие результаты.

5. ЗАКОН ДЕФЕКТА ТЕМПЕРАТУРЫ

Правила подобия для профилей температуры (13) и (27) справедливы в двух примыкающих друг к другу областях пограничного слоя. Объединим эти асимптотические представления в составное разложение для температуры [9], которое будет выполняться всюду вне вязкого подслоя. Для этого перепишем (13) во внешних переменных, учитывая выражения для толщины пограничного слоя (20) и функции $D(v_+, Pr)$ (26)

$$\left(\frac{2}{q} + \frac{A_0 - E_0}{\varkappa}\right) (1 - qF)^{1/(2Pr_t^0)} - \frac{2}{q} = \frac{1}{\varkappa} (\ln \eta + A_0 - \ln F_1) + O(\varepsilon).$$

Здесь F — левая часть соотношения (27). Отсюда, используя малость параметра $q = O(\varepsilon)$, получим

$$\begin{aligned} & \frac{2}{q} \left[(1 - qF)^{1/(2Pr_t^0)} - 1 \right] = \\ & = \frac{1}{\varkappa} (\ln \eta + E_0 - \ln F_1) + O(\varepsilon). \end{aligned} \quad (31)$$

Искомое составное разложение имеет вид

$$\begin{aligned} & \frac{2Pr_t^0}{q} \left[1 - (1 - qF)^{1/(2Pr_t^0)} \right] \equiv \\ & \equiv \frac{2Pr_t^0 \sqrt{c_f/2 + B}}{B} \left[1 - (1 - \right. \end{aligned}$$

$$\left. - \frac{B(\theta - \theta_e)}{(St + B)(\theta_w - \theta_e)} \right)^{1/(2Pr_t^0)}] = p_0(\eta) + O(\sqrt{c_f + B}). \quad (32)$$

При малых η в силу асимптотики (24) это соотношение совпадает с (31). При $1/\eta = O(1)$ на основании (27) имеем $F = O(1)$ и, разлагая левую часть (32) по малому параметру q , получим соотношение (27).

Правило подобия (32) представляет собой универсальный закон дефекта температуры, по построению справедливый всюду вне вязкого подслоя.

На рис. 1 в те же данные, что на рис. 1б, построены в форме закона дефекта температуры (32). Теперь экспериментальные точки следуют универсальной кривой по всей толщине пограничного слоя за исключением вязкого подслоя вблизи стенки.

Работа выполнена при финансовой поддержке РФФИ (проект № 05-08-33384).

СПИСОК ЛИТЕРАТУРЫ

1. Кутателадзе С. С., Леонтьев А. И. Теплообмен и трение в турбулентном пограничном слое. Изд. 2-е. М.: Энергоатомиздат, 1985. 319 с.
2. Вигдорович И. И. // ДАН. 2003. Т. 392. № 3. С. 340–345.
3. Вигдорович И. И. // Изв. РАН. МЖГ. 1993. № 4. С. 106–117.
4. Вигдорович И. И. // ДАН. 1994. Т. 337. № 1. С. 39–43.
5. Вигдорович И. И. // ЖЭТФ. 2004. Т. 126. Вып. 5(11). С. 1180–1191.
6. Вигдорович И. И. // ПММ. 2005. Т. 69. Вып. 5. С. 788–803.
7. Вигдорович И. И. // ЖЭТФ. 2005. Т. 128. Вып. 4(10). С. 859–878.
8. Coles D. // J. Fluid Mech. 1956. V. 1. Pt. 2. P. 191–226.
9. Ван-Дайк М. Методы возмущений в механике жидкости. М.: Мир, 1967. 310 с.
10. Кадер Б. А., Яглом А. М. // Итоги науки и техники. Сер. Механика жидкости и газа. М.: ВИНТИ, 1980. Т. 15. С. 81–155.
11. Whitten D. G., Kays W. M., Moffat R. J. The turbulent boundary layer on a porous plate: Experimental heat transfer with variable suction, blowing and surface temperature. Rep. HMT-3. Stanford Univ. 1967. 162 p.
12. Себиси Т., Брэдшоу П. Конвективный теплообмен. М.: Мир, 1987. 590 с.