

Math-Net.Ru

All Russian mathematical portal

N. M. Galin, Теплообмен в пограничном слое на пластине при заданном распределении теплового потока или температуры стенки с учетом начального необогреваемого участка,
TVT, 1969, Volume 7, Issue 5, 968–973

<https://www.mathnet.ru/eng/tvt7591>

Use of the all-Russian mathematical portal Math-Net.Ru implies that you have read and agreed to these terms of use
<https://www.mathnet.ru/eng/agreement>

Download details:

IP: 18.97.9.175

May 22, 2025, 07:08:36



УДК 536.24:532.526

**ТЕПЛООБМЕН В ПОГРАНИЧНОМ СЛОЕ НА ПЛАСТИНЕ
ПРИ ЗАДАННОМ РАСПРЕДЕЛЕНИИ ТЕПЛООВОГО ПОТОКА
ИЛИ ТЕМПЕРАТУРЫ СТЕНКИ С УЧЕТОМ
НАЧАЛЬНОГО НЕОБОГРЕВАЕМОГО УЧАСТКА**

Н. М. Галин

Решением интегрального соотношения теплового потока найдены формулы для теплоотдачи в ламинарном и турбулентном пограничном слоях при произвольном законе распределения теплового потока с учетом начального необогреваемого участка. Задача о теплообмене при заданном законе распределения температуры стенки решается установлением соответствующего ему закона распределения теплового потока.

Рассмотрим пластину, обтекаемую жидкостью с постоянными свойствами. Для анализа используем интегральное соотношение для теплового пограничного слоя в форме [1]

$$\frac{d}{dx}(\text{Re}_T^{**} \Delta T) = \frac{q_{ст}(x)}{\rho_{\infty} c_p \nu_{\infty}} \quad (1)$$

Пусть участок пластины длиной x_0 не обогревается, а при $x > x_0$ задан тепловой поток $q_{ст}(x)$. Проинтегрируем (1) по x в пределах от x_0 до x :

$$\text{Re}_T^{**} \Delta T = \frac{1}{\rho_{\infty} c_p \nu_{\infty}} \int_{x_0}^x q_{ст}(x) dx$$

или

$$\text{Re}_T^{**} = \text{St} \cdot \text{Re}_L \frac{\int_{x_0}^x q_{ст}(x) dx}{q_{ст}(x)} \quad (2)$$

Принимаем «закон теплообмена», согласно [1], в виде

$$\text{St} = B \text{Re}_T^{** - m} \text{Pr}^{-n} \quad (3)$$

Подставляя выражение для Re_T^{**} в (3), получим

$$\text{St} = B^{1/m+1} \text{Re}_L^{-m/(m+1)} \text{Pr}^{-n/(m+1)} \left[\int_{x_0}^x q_{ст}(x) dx / q_{ст}(x) \right]^{-m/(m+1)} \quad (4)$$

Ламинарный пограничный слой при заданном $q_{ст}(x)$. Для ламинарного пограничного слоя необходимо принять $B = 0,42$; $m = 1$; $n = 1/3$. Тогда из (4) получим

$$\text{Nu}_L = 0,457 \text{Re}_L^{1/2} \text{Pr}^{1/3} \left[q_{ст}(x) / \int_{x_0}^x q_{ст}(x) dx \right]^{1/2} \quad (5a)$$

Если за характерный размер принять x , то

$$Nu_x = 0,457 Re_x^{1/2} Pr^{1/3} \left[\int_{x_0}^x q_{ст}(x) dx \right]^{1/2}. \quad (56)$$

Рассмотрим частные случаи. Пусть $q_{ст}(x) = B(x - x_0)^K$, тогда формула для теплоотдачи запишется в виде

$$Nu_x = 0,457 (K + 1)^{1/2} Re_x^{1/2} Pr^{1/3} \left(\frac{x - x_0}{x - x_0} \right)^{1/2}. \quad (6)$$

Зная коэффициент теплоотдачи, можно найти закон распределения температуры стенки, соответствующий заданному закону $q_{ст}(x)$. Из формулы (6) находим

$$\Delta T = q_{ст}(x) / \alpha_x = A(K + 1)^{-1/2} (x - x_0)^{K+1/2}$$

или

$$\Delta T = c(x - x_0)^\gamma, \quad \text{где } \gamma = 1/2 + K.$$

Случай $T_{ст} = \text{const}$ получается при $\gamma = 0$, $K = -1/2$ из формулы (6). При $x_0 = 0$ имеем

$$Nu_x \approx 0,33 Re_x^{1/2} Pr^{1/3}.$$

При $K = 0$ получаем случай $q_{ст} = \text{const}$

$$Nu_x = 0,457 Re_x^{1/2} Pr^{1/3},$$

что также совпадает с точным решением. При $K = -1$ из (6) получаем, что теплоотдача на пластине равна нулю. И это совпадает с точным решением [2]. Однако совпадение с точными решениями имеет место не всегда. При $K > 0$ формула (6) дает завышенные значения числа Nu , причем погрешность увеличивается с ростом K . Это хорошо видно из табл. 1.

Таблица 1

Здесь Nu_T — числа Nu , найденные численным решением дифференциальных уравнений пограничного слоя при условиях теплообмена, указанных в таблице [2]; $Nu_{(6)}$ — числа Nu , рассчитанные по формуле (6) при $x_0 = 0$.

Отмеченная погрешность связана с множителем

$$(K + 1)^{1/2} (x / x - x_0)^{1/2}$$

и зависит от величины показателя степени. Это наводит на мысль, что и поправка на начальный необогреваемый участок определена также с некоторой погрешностью.

Сказанное будет более очевидным, если решить рассматриваемую задачу другим способом. Например, решим ее методом Польшаузена. Используем интегральное соотношение

$$(d/dx) \int_0^{\delta_T} w(T_\infty - T) dy = q_{ст}(x) / \rho_\infty C_{p\infty}. \quad (7)$$

Профиль температур выбираем в виде

$$T = T_\infty \left(a + b \frac{y}{\delta_T} + c \frac{y^2}{\delta_T^2} + d \frac{y^3}{\delta_T^3} \right). \quad (8)$$

При $y = 0$ используем условие $dT/dy = q_{ст} / \lambda$, остальные условия остаются такими же, как при решении задачи с условием $T_{ст} = \text{const}$ [3].

Тогда для профиля температуры получим выражение

$$T = T_{\infty} \left[1 - \frac{q_{ст}}{\lambda} \frac{\delta_T}{T_{\infty}} \left(\frac{2}{3} - \frac{y}{\delta_T} + \frac{1}{3} \frac{y^3}{\delta_T^3} \right) \right], \quad (9)$$

подстановка которого в (8) вместе с профилем скорости

$$w = w_{\infty} [(3y/2\delta) - (y^3/2\delta^3)] \quad (10)$$

приводит к следующей формуле для теплоотдачи:

$$Nu_x = 0,42 Re_x^{1/2} Pr^{1/3} \left[x q_{ст}(x) / \int_{x_0}^x q_{ст}(x) dx \right]^{1/3}. \quad (11)$$

Для обсуждаемого частного случая $q(x) = B(x - x_0)^K$ получим

$$Nu_x = 0,42(K + 1)^{1/3} Re_x^{1/2} Pr^{1/3} \left(\frac{x}{x - x_0} \right)^{1/3}. \quad (12)$$

При $K = -1/2$ ($T_{ст} = \text{const}$) и $K = -1$ формула (12) дает результат, совпадающий с точным решением. При $K > 0$ формула (12) дает числа Nu , заниженные по сравнению с точными значениями, причем ошибка увеличивается с ростом K (табл. 2).

Т а б л и ц а 2

К	0	1/2	3/2	5/2
γ	1/2	1	2	3
$Nu_T/Nu_{(12)}$	1,08	1,11	1,14	1,155

Здесь Nu_T — то же, что и в табл. 1; $Nu_{(12)}$ — числа Nu , рассчитанные по формуле (12) при $x_0 = 0$. Соотношение $\gamma = 1/2 + K$ справедливо и для формулы (12), но в этом случае только при $x_0 = 0$.

То, что в (12) ошибка увеличивается с ростом K , связано с множителем

$$(K + 1)^{1/3} [x / (x - x_0)]^{1/3},$$

а именно со значением показателя степени, который оказывается заниженным, в то время как показатель $1/2$ в (6) был завышен.

Ничто, однако, не мешает так скорректировать показатель степени, чтобы формулы для теплоотдачи согласовывались с точными решениями при $x_0 = 0$ в широком диапазоне значений K . Промежуточное значение показателя, равное $2/5$, очень хорошо удовлетворяет этому требованию. Формула (6) для $x_0 = 0$ принимает вид

$$Nu_x = 0,457(K + 1)^{2/5} Re_x^{1/2} Pr^{1/3}. \quad (13)$$

Формула (13) дает числа Nu , не более чем на 1% отличающиеся от точного решения в широком диапазоне значений K .

Но чтобы получить (13) из (5б), необходимо последнее записать в виде

$$Nu_x = 0,457 Re_x^{1/2} Pr^{1/3} \left[x q_{ст}(x) / \int_{x_0}^x q_{ст}(x) dx \right]^{2/5}, \quad (14)$$

тогда при $q_{ст}(x) = B(x - x_0)^K$ получим

$$Nu_x = 0,457(K + 1)^{2/5} Re_x^{1/2} Pr^{1/3} [x / (x - x_0)]^{2/5}. \quad (15)$$

На рисунке показано сравнение результатов расчетов по формуле (15) (сплошная линия) с опытными данными [4] по изучению влияния начального необогреваемого участка на теплоотдачу и с расчетами [1] (пунктир). Опыты проведены при граничном условии $\Delta T = C(x - x_0)$,

т. е. при $\gamma = 1$. По оси ординат отложена величина

$$\beta = q_{ст} / 0,332\lambda \text{Re}_x^{1/2} \text{Pr}^{1/3} C,$$

которая будет определена, если из (15) найти α_x , затем $q_{ст}$ как $\alpha_x C(x - x_0)$ и подставить это выражение $q_{ст}$ в β . Тогда при $K = 1/2$

$$\beta = 1,615[1 - (x_0/x)]^{3/5}.$$

Сплошная линия на графике соответствует этому выражению. Из графика видно, что во всем диапазоне x_0/x имеет место хорошее согласование расчета и опытных данных.

В [5] экспериментально изучалось влияние начального необогреваемого участка на теплоотдачу при граничном условии $\Delta T = C(x - x_0)^{0,4}$. Результаты опытов обобщены формулой

$$\text{Nu}_{x_1} \sim \text{Re}_{x_1}^{1/2} \text{Pr}^{1/3} (x_1/x)^{1/5}.$$

Если за характерный размер принять x , то получим

$$\text{Nu}_x \sim \text{Re}_x^{1/2} \text{Pr}^{1/3} [x/(x - x_0)]^{1/5},$$

что совпадает с полученным выше.

Таким образом, значение показателя $2/5$ можно считать обоснованным не только при $x_0 = 0$, но и при наличии начального необогреваемого участка.

Ламинарный пограничный слой при заданной $T_{ст}(x)$. Решение задачи при граничных условиях первого рода, когда задан закон изменения температуры стенки

$$\Delta T = f(x), \quad (16)$$

можно найти, решая интегральное соотношение (1) при этом условии. Но есть и другая возможность: не решая исходного интегрального соотношения, задачу с условием (16) свести к решенной задаче с граничными условиями второго рода.

Используя (14), найдем ΔT :

$$\Delta T = q_{ст}(x) / \alpha_x = Ax^{1/3} q_{ст}(x)^{3/5} \left[\int_{x_0}^x q_{ст}(x) dx \right]^{2/5}, \quad (17)$$

где $A = \nu^{1/2} / 0,457\lambda w_\infty^{1/2} \text{Pr}^{1/3}$.

Задача, таким образом, сводится к отысканию закона $q_{ст}(x)$, который после подстановки в (17) дает закон $\Delta T(x)$ в виде (16). Из (16) и (17) имеем

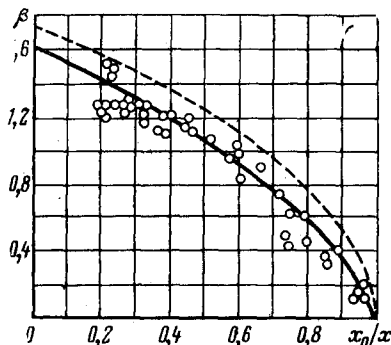
$$f(x) = Ax^{1/3} q_{ст}(x)^{3/5} \left[\int_{x_0}^x q_{ст}(x) dx \right]^{2/5} \quad (18)$$

Из этого уравнения необходимо найти $q_{ст}(x)$. Запишем его в виде

$$\varphi(x) = q_{ст}(x)^{3/2} \int_{x_0}^x q_{ст}(x) dx, \quad \text{где } \varphi(x) = A^{-5/2} x^{-1/4} f(x)^{5/2}.$$

Обозначим $g(x) = \varphi(x) / q_{ст}(x)^{3/2}$, тогда $q_{ст}(x) = \varphi(x)^{2/3} g(x)^{-2/3}$ и

$$g(x) = \int_{x_0}^x g(x)^{-2/3} \varphi(x)^{2/3} dx. \quad (19)$$



Это нелинейное интегральное уравнение эквивалентно дифференциальному уравнению

$$dg(x) / dx = g(x)^{-2/3} \varphi(x)^{2/3} \quad (20)$$

при граничном условии $g(x_0) = 0$. Последнее уравнение легко проинтегрировать:

$$g(x) = \left[\frac{5}{3} \int_{x_0}^x \varphi(x)^{2/3} dx \right]^{3/5} \quad (21)$$

Но $g(x) = \varphi(x) q_{ст}(x)^{-3/2}$, поэтому

$$q_{ст}(x) = \varphi(x)^{2/3} \left[\frac{5}{3} \int_{x_0}^x \varphi(x)^{2/3} dx \right]^{-2/5} \quad (22)$$

Подставив вместо $\varphi(x)$ его значение $A^{-5/2} x^{-1/4} f(x)^{5/2}$, получим

$$q_{ст}(x) = \left(\frac{5}{3} \right)^{-2/5} A^{-1} x^{-1/6} f(x)^{5/3} \left[\int_{x_0}^x x^{-1/6} f(x)^{5/3} dx \right]^{-2/5} \quad (23)$$

Пример. Если $\Delta T = C = \text{const}$, $x_0 = 0$, то из (23) получаем $q_{ст} = Bx^{-1/2}$, что и должно быть для данного случая.

Формула (23) не всегда удобна для практических расчетов. Если воспользоваться для теплоотдачи формулой (5б), то для $q_{ст}(x)$ получится более простое выражение:

$$q_{ст}(x) = 2^{-1/2} A^{-1} f^2(x) \left/ \left[\int_{x_0}^x f^2(x) dx \right]^{1/2} \right. \quad (24)$$

С целью упрощения выкладок для нахождения $q_{ст}(x)$ по заданной $f(x)$ может быть использована формула (24) с последующим расчетом по (14).

Турбулентный пограничный слой при заданном $q_{ст}(x)$. Из выражения (4) при $B = 0,0125$; $m = 1/4$; $n = 3/4$ для турбулентного пограничного слоя получаем

$$\text{Nu}_x = 0,03 \text{Re}_x^{0,8} \text{Pr}^{0,4} \left[x q_{ст}(x) \left/ \int_{x_0}^x q_{ст}(x) dx \right. \right]^{1/5} \quad (25)$$

Для частного случая $q_{ст}(x) = B(x - x_0)^K$ имеем

$$\text{Nu}_x = 0,03 (K + 1)^{1/5} \text{Re}_x^{0,8} \text{Pr}^{0,4} [x / (x - x_0)]^{1/5}, \quad (26)$$

а $\Delta T = C(x - x_0)^\gamma$, $\gamma = K + 1/5$.

Турбулентный пограничный слой при заданной $T_{ст}(x)$. Задача о теплообмене при заданных $\Delta T = f(x)$, так же как для ламинарного пограничного слоя, может быть сведена к задаче с заданным $q_{ст}(x)$. Если проделать все необходимые вычисления, то получим

$$q_{ст}(x) = \left(\frac{5}{4} \right)^{-1/5} A^{-1} f(x)^{5/4} \left/ \left[\int_{x_0}^x f(x)^{5/4} dx \right]^{1/5} \right. \quad (27)$$

Подстановка найденного таким образом $q_{ст}(x)$ в (25) позволяет найти число Nu .

Пример. Пусть требуется рассчитать теплоотдачу при условии, что $\Delta T = f(x) = C(x - x_0)$. Подставляя это выражение для $f(x)$ в (27),

получаем

$$q_{ст} = B(x - x_0)^{1/5}.$$

Теперь с помощью (25) или (26) вычисляем число Nu:

$$Nu_x = 0,03(9/5)^{1/5} Re_x^{1/2} Pr^{0,4} [x/(x - x_0)]^{1/5},$$

что согласуется с опытными данными [4], а также с результатами, полученными в [1] для данного случая непосредственно из интегрального соотношения.

З а м е ч а н и е. В настоящей работе сознательно обойден вопрос о теплоотдаче при $q_{ст} \sim (x - x_0)^K$, где $K < -1$. На наш взгляд, этот случай заслуживает специального рассмотрения. Полученные формулы при таких условиях неприменимы.

ОБОЗНАЧЕНИЯ

x — продольная координата; x_0 — длина начального необогреваемого участка; w — скорость; T — температура; ρ , c_p , ν , λ — соответственно плотность, теплоемкость, кинематическая вязкость, теплопроводность; Pr — число Прандтля; δ_T^{**} — толщина потери энергии;

$Re_T^{**} = w_\infty \delta_T^{**} / \nu$; $Re_L = w_\infty L / \nu$; $Re_x = w_\infty x / \nu$; $x_1 = x - x_0$; индекс ∞ означает, что рассматриваемая величина относится к области вне пограничного слоя; A, B, C, K, γ, m, n — постоянные.

Московский энергетический
институт

Поступила в редакцию
11 III 1969

ЛИТЕРАТУРА

1. С. С. Кутателадзе, А. И. Леонтьев и др. Тепло- и массообмен и трение в турбулентном пограничном слое. Изд. СО АН СССР, 1964.
2. Л. Г. Лойцянский. Ламинарный пограничный слой. Физматгиз, 1962.
3. Е. Р. Эккерт, Р. М. Дрейк. Теория тепло- и массообмена. Госэнергоиздат, 1961.
4. R. Eichhorn, E. R. Eckert, A. D. Anderson. Trans. ASME, Ser. C, 82, № 4, 1960.
5. А. А. Жукаускас, А. Б. Амбразявичюс, И. И. Зюгжда. Инж.-физ. ж., № 4, 1964.