

**ЗАГРАДИТЕЛЬНОЕ ОХЛАЖДЕНИЕ ПРИ МНОГОЩЕЛЕВОМ И РЕШЕТЧАТОМ  
ВДУВЕ В ТУРБУЛЕНТНЫЙ ПОГРАНИЧНЫЙ СЛОЙ**

**Э. П. Волчков, С. С. Кутателадзе, В. Я. Левченко,  
А. И. Леонтьев**

(Новосибирск)

Предлагается аналитический метод расчета эффективности заградительного охлаждения плоской теплоизолированной стенки при многощелевой и решетчатой подаче охлаждающего газа. За меру эффективности тепловой защиты принимается безразмерная температура теплоизолированной стенки.

На первый взгляд, картина течения в пограничном слое для рассматриваемых случаев кажется более сложной, чем при вдуве охладителя через одиночную щель. Однако представляется возможным распространить и на эти случаи методы расчета, предложенные в работах [1,2].

Рассмотрим однородный турбулентный пограничный слой газа с постоянными физическими свойствами в заданном интервале температур. Поверхность (фиг. 1, а) обтекается потоком газа с температурой  $T_0$  [°К] и скоростью  $w_0$  [м/сек]. Охлаждающий газ вдувается через ряд последовательных щелей шириной  $s_1, \dots, s_n$  [м] соответственно с температурой  $T_1, \dots, T_n$  и скоростью  $w_1, \dots, w_n$ . Сразу за сечением каждой щели имеется зона  $x_1, \dots, x_n$ , в которой температура стенки не меняется и равна температуре вдуваемого газа. Протяженность этой зоны можно в первом приближении найти, используя известные формулы для затопленных струй [3].

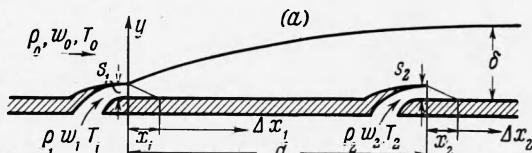
Теплообмен через стенку отсутствует, а ее температура является функцией координаты  $x$ . Температура стенки за первой щелью может быть найдена по расчетам однощелевого охлаждения, например, как в работах [1,2]. Задача состоит в определении  $T_w^*$  за второй, третьей и т. д. щелями. Для этой цели необходимо определить характерные параметры пограничного слоя в сечении каждой щели.

1. Толщина потери энергии в сечении второй щели может быть выражена следующим образом:

$$\delta_{T_2}^{**} = \int_0^{\infty} \frac{\rho w}{\rho_0 w_0} \left( \frac{T_0 - T}{T_0 - T_2} \right) dy = \int_0^{s_2} \frac{\rho w}{\rho_0 w_0} \left( \frac{T_0 - T}{T_0 - T_2} \right) dy + \int_{s_2}^{\infty} \frac{\rho w}{\rho_0 w_0} \left( \frac{T_0 - T}{T_0 - T_2} \right) dy = \\ = m_2 s_2 + \frac{T_0 - T_{w2}^*}{T_0 - T_2} (\delta_{T_0}^{**})_2 \quad \left( m_2 = \frac{\rho_2 w_2}{\rho_0 w_0} \right) \quad (1.1)$$

где  $m_2$  — параметр вдува второй щели,  $T_{w2}^*$  — температура стенки над второй щелью. Интеграл

$$(\delta_{T_0}^{**})_2 = \int_{s_2}^{\infty} \frac{\rho w}{\rho_0 w_0} \left( \frac{T_0 - T}{T_0 - T_{w2}^*} \right) dy$$



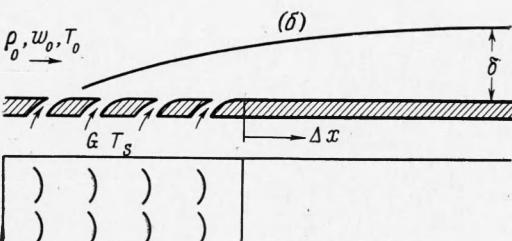
представляет собой толщину потери энергии пограничного слоя над щелью в сечении второй щели. Интегрируя уравнение энергии пограничного слоя от  $x = 0$  (сечение первой щели) до  $x = d$  (сечение второй щели); при  $q_w = 0$ ,

$$\frac{d\delta_T^{**}}{dx} + \frac{\delta_T^{**}}{\Delta T} \frac{d(\Delta T)}{dx} = 0 \quad (1.2)$$

получаем, что эффективность защиты стенки над второй щелью равна

$$\frac{T_0 - T_{w2}^*}{T_0 - T_1} = \frac{\delta_{T_1}^{**}}{(\delta_{T_0}^{**})_2} \quad (1.3)$$

$(\delta_{T_1}^{**} = m_1 s_1)$



Фиг. 1. Схемы многощелевого (а) и решетчатого (б) охлаждений

Здесь  $\delta_{T_1}^{**}$  — толщина потери энергии в сечении первой щели [1,2]. Соответственно из равенств (1.1) и (1.3) следует, что

$$\delta_{T_2}^{**} = m_2 s_2 + \frac{T_0 - T_1}{T_0 - T_2} \delta_{T_1}^{**} = m_2 s_2 + \frac{T_0 - T_1}{T_0 - T_2} m_1 s_1 \quad (1.4)$$

Аналогично можно показать, что толщина потери энергии в сечении третьей щели выражается следующим образом (при этом уравнение энергии пограничного слоя (1.2) интегрируется на участке между второй и третьей щелями):

$$\delta_{T_3}^{**} = m_3 s_3 + \frac{T_0 - T_2}{T_0 - T_3} \delta_{T_2}^{**} = m_3 s_3 + \frac{T_0 - T_2}{T_0 - T_3} m_2 s_2 + \frac{T_0 - T_1}{T_0 - T_3} m_1 s_1 \quad (1.5)$$

И наконец, в сечении  $n$ -й щели

$$\delta_{T_n}^{**} = m_n s_n + \frac{T_0 - T_{n-1}}{T_0 - T_n} \delta_{T_{n-1}}^{**} \quad (1.6)$$

или

$$\delta_{T_n}^{**} = m_n s_n + \frac{T_0 - T_{n-1}}{T_0 - T_n} m_{n-1} s_{n-1} + \frac{T_0 - T_{n-2}}{T_0 - T_n} m_{n-2} s_{n-2} + \dots + \frac{T_0 - T_1}{T_0 - T_n} m_1 s_1 \quad (1.7)$$

2. Толщина потери импульса определяется из решения уравнения импульсов пограничного слоя, которое для безградиентного обтекания имеет вид

$$\frac{dR^{**}}{dR_x} = \frac{C_f}{2} \quad \left( R^{**} = \frac{\rho_0 w_0 \delta^{**}}{\mu_0}, R_x = \frac{\rho_0 w_0 x}{\mu_0}, \delta^{**} = \int_0^{\infty} \frac{\rho w}{\rho_0 w_0} \left( 1 - \frac{w}{w_0} \right) dy \right) \quad (2.1)$$

Здесь  $R^{**}$  — число Рейнольдса, построенное по толщине потери импульса;  $R_x$  — число Рейнольдса, построенное по продольной координате;  $C_f$  — локальное значение коэффициента трения;  $\delta^{**}$  — толщина потери импульса. Считаем, как и в работах [1, 2], пограничный слой на стенке развившимся турбулентным со степенным профилем скорости. При этом справедлив закон трения в форме

$$1/2 C_f = A R^{**-a} \quad (2.2)$$

Интегрируя уравнение (2.1) с учетом (2.2) на участке между первой и второй щелями, получим

$$R^{**} = [R_1^{**(a+1)} + A(a+1)R_x]^{1/(a+1)} \quad (2.3)$$

Для степенного профиля скорости с показателем  $n = 1/7$ , вычисления дают значения:  $A = 0.0128$ ,  $a = 0.25$ . После преобразования равенства (2.3) имеем

$$\Delta = [1 + 0.016\chi^{1.25}]^{0.8} \quad \left( \Delta = \frac{\delta^{**}}{\delta_1^{**}}, \chi = \frac{x}{\delta_1^{**} R_x^{0.2}} \right) \quad (2.4)$$

Здесь  $\delta_1^{**}$  — толщина потери импульса в сечении первой щели. Зависимость  $\Delta = \Delta(\chi)$ , построенная на фиг. 2 по формуле (2.4), удовлетворительно подтверждается результатами опытов [4, 5]. Толщина потери импульса пограничного слоя над щелью в сечении второй щели из равенства (2.4)

$$(\delta_0^{**})_2 = \left[ \delta_1^{**1.25} + 0.016 \left( \frac{d}{R_d^{0.2}} \right)^{1.25} \right]^{0.8} \quad (2.5)$$

А полная толщина потери импульса в этом сечении с учетом вдува через щель

$$\delta_2^{**} = m_2 s_2 \left( 1 - \frac{w_2}{w_0} \right) + (\delta_0^{**})_2 \quad (2.6)$$

Аналогично может быть найдена толщина потери импульса в сечении  $n$ -й щели

$$\delta_n^{**} = m_n s_n \left( 1 - \frac{w_n}{w_0} \right) + (\delta_0^{**})_n \quad (2.7)$$

Фиг. 2. Изменение толщины потери импульса при вдуве через тангенциальную щель ( $w/w_0 \leq 1$ ): точки: 1 — опыты [4], 2 — опыты [5]

Здесь  $(\delta_0^{**})_n$  находится последовательным интегрированием уравнения импульсов в форме (2.1) с учетом закона трения (2.2) на участках между щелями.

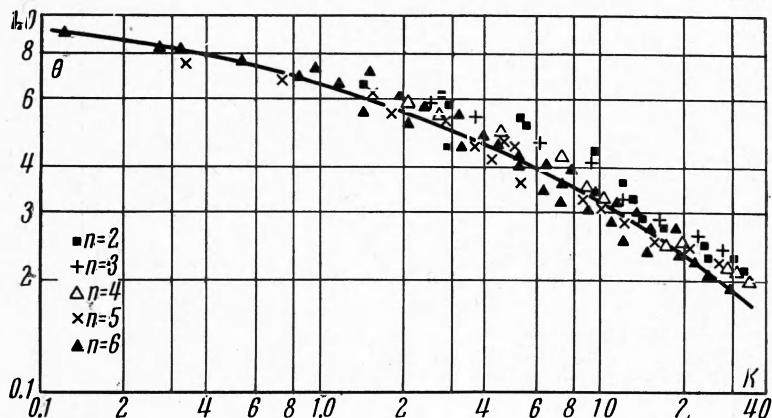
Локальный коэффициент трения за  $n$ -й щелью из уравнений (2.1) и (2.2) при граничном условии (2.7)

$$\frac{C_f}{2} = \frac{0.0128}{[R_n^{**1.25} + 0.016 R_{x_n}]^{0.2}} \quad (2.8)$$

Здесь  $x_n$  — расстояние, отсчитываемое от сечения  $n$ -й щели.

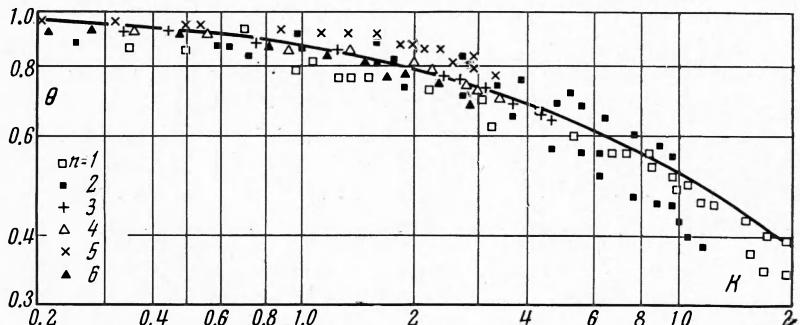
3. Рассматривается эффективность тепловой защиты. Из фиг. 2 видно, что локальное значение толщины потери импульса существенно отличается от значения в сечении щели только на больших расстояниях.

В работах [6,7] было показано, что локальные изменения в динамическом поле потока оказывают только вторичный эффект на процесс переноса тепла.



Фиг. 3. Кривая по формуле (3.6); точки; опыты [8] при  $w_s/w_0 < 0.2$ ,  $0 < d/s < 78$

В связи с этим при анализе эффективности тепловой защиты в первом приближении можно принять, что изменение импульса до  $n$ -й щели происходит только за счет вдува через щели (т. е. пренебрегаем трением на стенке между щелями до  $n$ -й щели).



Фиг. 4. Кривая по формуле (3.7); точки: опыты [8] при  $0.615 < w_s/w_0 < 1.33$ ;  $0 < d/s < 78$

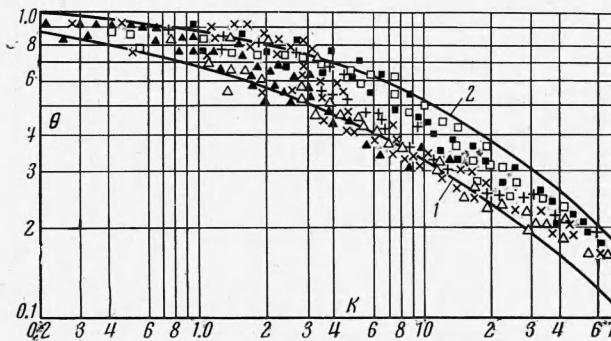
Тогда выражение для толщины потери импульса в сечении  $n$ -й щели упрощается и его можно представить в виде

$$\delta_n^{**} = \int_0^\infty \frac{\rho_1 w_1}{\rho_0 w_0} \left(1 - \frac{w_1}{w_0}\right) dy + \int_0^\infty \frac{\rho_2 w_2}{\rho_0 w_0} \left(1 - \frac{w_2}{w_0}\right) dy + \dots \quad (3.4)$$

$$\dots + \int_0^\infty \frac{\rho_n w_n}{\rho_0 w_0} \left(1 - \frac{w_n}{w_0}\right) dy = m_1 s_1 \left(1 - \frac{w_1}{w_0}\right) + m_2 s_2 \left(1 - \frac{w_2}{w_0}\right) + \dots + m_n s_n \left(1 - \frac{w_n}{w_0}\right)$$

Формулы для расчета эффективности тепловой защиты теплоизолированной стены при вдуве охладителя через ряд последовательных щелей можно получить, используя методы, предложенные для случая вдува охладителя через одиночную щель [1,2]. Отличие состоит только в определении начальных параметров пограничного слоя, которые рассчитываются в сечении  $n$ -й щели с учетом вдува охладителя через все предшествующие щели по равенствам (1.7) и (3.1). Эти величины учитываются как граничные условия при интегрировании уравнений энергии (1.2) и импульсов (2.1) пограничного слоя на стенке за  $n$ -й щелью.

Пользуясь методикой работы [2], можно показать, что полученные в ней формулы для эффективности тепловой завесы можно распространить и на случай многощелевого вдува охладителя.



Фиг. 5. Обобщение данных по охлаждению теплоизолированной стенки при многощелевом вдуве; кривые 1 и 2 — по формулам (3.6) и (3.7). Опытные точки [4] при  $0 < w_s/w_0 < 1.33$  имеют те же обозначения, что и на фиг. 3 и 4

Следуя работе [2], для степенного профиля скорости с  $n = 1/7$ , получаем

$$\Theta = \left[ \left( \frac{R_{tx}^{**}}{R_{\tau \Delta x}^{**}} \right)^{0.25} \left( \frac{R_{\Delta x}^{**}}{R_x^{**}} \right)^{0.107} - 1 \right]^{0.8} \left( \frac{R_{\tau n}^{**}}{R_{tx}^{**}} \right)^{0.2}$$

$$\Theta = \frac{T_0 - T_w^*}{T_0 - T_n}, \quad R_{tx}^{**} = [R_{\tau n}^{**1.25} + 0.016 R_{\Delta x n}]^{0.8}$$

$$R_x^{**} = [R_{\tau n}^{**1.25} + 0.016 R_{\Delta x n}]^{0.8}$$

$$R_{\tau \Delta x}^{**} = R_{\Delta x}^{**} = [0.016 R_{\Delta x n}]^{0.8}$$
(3.2)

В дальнейшем примем для простоты, что

$$w_s = w_1 = \dots = w_n, \quad T_s = T_1 = \dots = T_n, \quad s_1 = \dots = s_n \quad (3.3)$$

Тогда из (1.7) и (3.1) имеем:

$$\delta_{\tau n}^{**} = nms, \quad \delta_n^{**} = nms \left( 1 - \frac{w_s}{w_0} \right) \quad (3.4)$$

При этих условиях равенство (3.2) можно преобразовать к следующему виду

$$\Theta = \frac{1}{(1 + 0.016 K)^{0.16}} \left\{ (1 + 62.5 K^{-1})^{0.2} \left[ 1 + [62.5 \left( 1 - \frac{w_s}{w_0} \right)^{1.25} K^{-1}]^{-0.086} - 1 \right]^{0.8} - 1 \right\}$$

$$\Theta = \frac{T - T_w^*}{T_0 - T_s}, \quad K = \frac{R_{\Delta x n}}{R_{\tau n}^{**1.25}} = \frac{R_{\Delta x n}}{R_{ns}^{1.25}}, \quad R_{ns} = \frac{\rho_s w_s n s}{\mu_0} \quad (3.5)$$

Из выражения (3.5) получаются следующие интерполяционные формулы для предельных случаев:

$$\Theta = \left[ \left( 1 + \frac{62.5}{K + 0.143} \right)^{0.114} - 1 \right]^{0.8} (1 + 0.016 K)^{-0.16} \quad \text{при } \frac{w_s}{w_0} \ll 1 \quad (3.6)$$

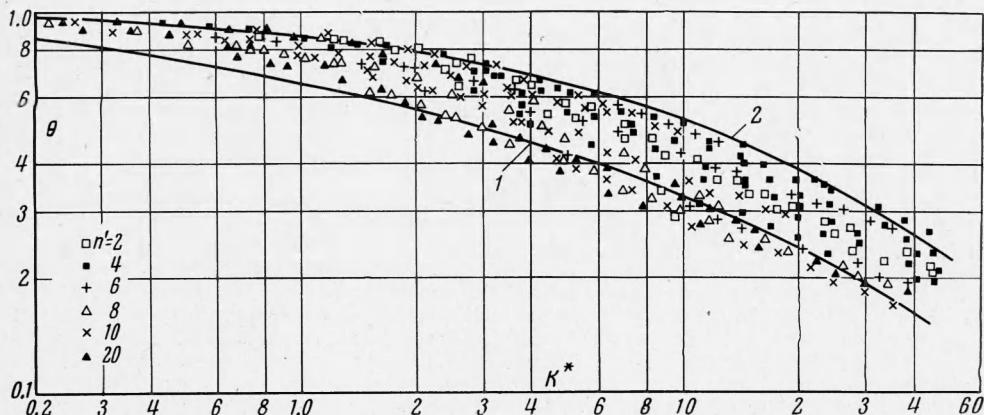
$$\Theta = \left[ \left( 1 + \frac{62.5}{K + 2} \right)^{0.2} - 1 \right]^{0.8} (1 + 0.016 K)^{-0.16} \quad \text{при } \frac{w_s}{w_0} \approx 1 \quad (3.7)$$

Сопоставление зависимости  $\Theta = \Theta(K)$ , построенной по формулам (3.6) и (3.7), с результатами опытов [8], дано на фиг. 3—5.

В экспериментах [9] по многощелевому и решетчатому вдуву охладителя в основном потоке уже над первой по потоку щелью имелся некоторый динамический и тепловой

пограничный слой (т. е. имелась начальная толщина потери энергии, обусловленная охлаждением газа в пограничном слое до рабочего участка). Поэтому при сопоставлении с расчетом принимались во внимание только опыты, в которых толщина потери энергии за счет вдува через щели намного превышала бы начальную толщину потери энергии за счет охлаждения основного потока через стенку до первой щели (т. е. опыты, в которых  $nms > 1 \text{ мм}$ ).

Из фиг. 3—5 видно, что расчет подтверждается опытными данными по многощелевому охлаждению теплоизолированной стенки.



Фиг. 6. Зависимость эффективности тепловой защиты  $\Theta$  от  $K^*$  при вдуве охладителя через тангенциальную решетку при  $0 < w_s / w_0 < 1$ ; кривые 1 и 2 — расчет по формулам (3.6) и (3.7); точки — опыты [8]; при этом  $n'$  — количество открытых рядов прорезей

В работе [8] были получены также опытные данные при вдуве охладителя через решетчатую панель, в которой были сделаны тангенциальные прорези (фиг. 1, 8).

В данном случае параметр  $K$  в формулах (3.5)–(3.7) приводится к следующей, удобной для практического пользования формуле:

$$K = (\mu_0/G)^{1.25} R \Delta x$$

Здесь  $G$  — расход охладителя на единицу ширины поверхности.

При таком его выражении не встает вопрос об определении эквивалентных по размеру щелей, как это делалось в работе [8]. Как видно из фиг. 6, даже в таком, на первый взгляд, сложном случае расчеты подтверждаются опытными данными [8].

Поступила 21 IV 1965

#### ЛИТЕРАТУРА

- Сб. Трение и тепломассообмен в турбулентном пограничном слое (под ред. С. С. Кутателадзе). Изд. СО АН СССР, 1964.
- Волчков Э. П., Левченко В. Я. Эффективность газовой завесы в турбулентном пограничном слое. ПМТФ, 1965. № 5
- Абрамович Г. Н. Теория турбулентных струй. Физматгиз, 1960.
- Гартнетт, Эккерт, Биркебак. Анализ основных характеристик турбулентного пограничного слоя с подачей воздуха через тангенциальные щели. Тр. Амер. об-ва инж.-мех. Теплопередача, сер. С, 1961, т. 83, № 3.
- Себаин, Бэк. Профили скорости и температуры в турбулентном пограничном слое при тангенциальном вдувании. Тр. Амер. об-ва инж.-мех. Теплопередача, сер. С, 1962, т. 84, № 1.
- Эккерт Э. Р., Дрейк Р. М. Теория тепло- и массообмена. Госэнергоиздат, 1961.
- Кутателадзе С. С., Леонтьев А. И. Турбулентный пограничный слой сжимаемого газа. Изд. СО АН СССР, 1962.
- Чин, Скирвин, Барграff. Пленочное охлаждение при многощелевом и решетчатом вдуве. Тр. Амер. об-ва инж.-мех. Теплопередача, сер. С, 1961, т. 83, № 3.