

II. ТЕЧЕНИЕ ГАЗОВЫХ ПОТОКОВ В ЭЛЕМЕНТАХ ГТД

УДК 533.6.011.3

Е. Д. Стенькин

СОВМЕСТНОЕ ТЕЧЕНИЕ ДВУХ ГАЗОВЫХ ПОТОКОВ В ЦИЛИНДРИЧЕСКОМ КАНАЛЕ С ПОДВОДОМ ТЕПЛА

Условные обозначения

- c_p — удельная теплоемкость в изобарическом процессе, Дж/кг·град;
 F — площадь поперечного сечения потока, м²;
 k — показатель изоэнтропы;
 m — массовый расход газа, кг/с;
 p — давление, бар;
 $\bar{p} = p_2/p_1$ — отношение давления на выходе к давлению на входе;
 R — газовая постоянная, Дж/кг·град;
 S — энтропия, Дж/К;
 T — температура, К;
 u — внутренняя энергия, Дж/кг;
 v — удельный объем, м³/кг;
 V — функция Ляпунова [1];
 $y = m_{II}/m_I$ — отношение массовых расходов (в ТРДД — степень двухконтурности);
 $\Delta = T_2^*/T_1^*$ — степень повышения температуры в канале;
 λ — приведенная скорость;
 ξ — коэффициент сопротивления;
 $\Theta = T_{(II)}^*/T_{(I)}^*$ — отношение температур на входе в канал;
 π, q, z, τ — газодинамические функции числа λ [2];
 σ — коэффициент восстановления полного давления;
 τ — время, с;
 $\delta x = dx/x$ — относительный дифференциал параметра x ;
 $\omega = y\sqrt{\Theta}$ — комплексный параметр взаимодействия потоков;

$$C_1 = \sqrt{\frac{k_I}{k_{II}} \frac{k_{II} + 1}{k_I + 1}}; \quad \bar{m} = \sqrt{k \left(\frac{2}{k+1}\right)^{\frac{k+1}{k-1}}}; \quad C_2 = \frac{\bar{m}_I}{\bar{m}_{II}}$$

Индексы

- * — полный параметр;
- 1, 2 — вход и выход из канала;
- I, II — I и II потоки
- тр — трение.

Проектирование нового и анализ работы существующего ТРДД с общей форсажной камерой (ТРДДФсм) выполняются в предположении, что на входе в камеру газы основных и наружного контуров полностью перемешались [3—5]. В действительности, вследствие ограничения по массе и длине в существующих конструкциях ТРДДФсм [6, 7], потоки из контуров, не перемешиваясь, сразу поступают в общую форсажную камеру. На режиме без подвода и сжигания топлива она частично является камерой смешения. При сжигании топлива (подводе тепла) в камере два газовых потока имеют весьма различные параметры. В связи с высокими степенями подогрева и большой разницей между повышениями температуры в одном и другом газовых потоках задача по изучению их совместного течения является актуальной.

В прикладной газовой динамике [2] рассматривается задача с подводом тепла в одномерный газовый поток при его движении по цилиндрическому каналу. Устанавливаются соотношения для определения параметров газа и, в том числе, уменьшения полного давления в газовом потоке.

Рассматриваемая задача представляет собой более сложный случай совместного течения двух газовых потоков. С целью упрощения анализа и выяснения влияния степеней подогрева и начальных условий на входе в камеру на параметры на выходе будем рассматривать крайний случай, когда потоки движутся совместно без перемешивания. Такой подход является плодотворным, например, при изучении совместного течения двух потоков через общее реактивное сопло [8—11].

Движение в цилиндрическом канале вначале рассматривается без трения, а затем с учетом трения потоков с одинаковыми

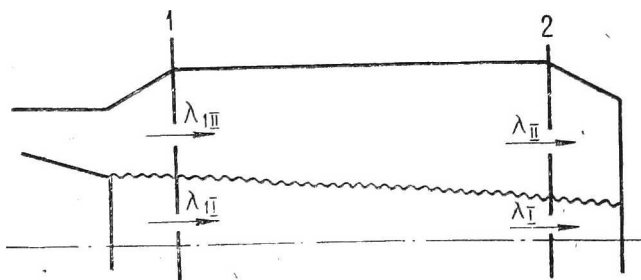


Рис. 1. Схема совместного течения двух газовых потоков с подводом тепла на участке 1—2

газовыми постоянными и различными показателями изоэнтропии (k_I и k_{II}). Схема течения показана на рис. 1. Подвод тепла осуществляется на участке 1—2. Для упрощения параметры в сечении 2 будем записывать без индекса 2, например λ_I и λ_{II} .

Параметры потоков на выходе из канала определяются с использованием основных уравнений газовой динамики: уравнения энергии, уравнения неразрывности и уравнения количества движения. Уравнение энергии устанавливает связь между полными температурами на входе T_{II}^* , T_{III}^* , количеством подведенного тепла и полными температурами на выходе T_I^* и T_{II}^* . Решение этого уравнения для рассматриваемой задачи тривиально, поэтому будем предполагать температуры заданными T_I^* и T_{II}^* . Остальные два уравнения запишем с привлечением газодинамических функций числа λ .

Уравнение неразрывности для одного потока обычно используется в виде [2] $m = \bar{m} P^* F q / \sqrt{T^*}$. Решая это уравнение относительно площади F , а также учитывая, что из условия цилиндричности течения справедливы равенства

$$p_I = p_{II} = p; \quad F_{I I} + F_{I II} = F_I + F_{II},$$

для рассматриваемой задачи получим уравнение неразрывности в относительных параметрах:

$$\frac{1}{q_{I I}} \left(1 + C_I \omega \frac{\lambda_{I I}}{\lambda_{I II}} \frac{\tau_{I II}}{\tau_{I I}} \right) = \frac{1}{\sigma_I q_I} \times \\ \times \left(V \Delta_I + C_I \omega V \Delta_{II} \frac{\lambda_I}{\lambda_{II}} \frac{\tau_{II}}{\tau_I} \right). \quad (1)$$

Для одномерного потока уравнение количества движения представляет собой равенство

$$m\omega + pF = \sqrt{\frac{k+1}{2k}} RT^* mz.$$

При совместном движении двух потоков по цилиндрическому каналу, без трения уравнение количества движения, исходя из этого равенства, преобразуется в соотношение:

$$z_{I I} + z_{I II} C_I \omega = \sqrt{\Delta_I} z_I + C_I \omega \sqrt{\Delta_{II}} z_{II}. \quad (2)$$

Итак, для определения трех независимых величин λ_I , λ_{II} и σ_I получены уравнения (1) и (2). Необходимо еще одно условие для получения замкнутой системы уравнений. Такое положение возникает всегда в задачах с совместным движением различных материальных тел. В этих задачах граничные условия допускают существование нескольких форм совместного движения, из которых, в действительности, будет реализоваться одна, наиболее устойчивая, форма движения. Значит, дополнительным условием для решения рассматриваемой задачи является усло-

вие устойчивости совместного течения двух газовых потоков. Для определения этого условия воспользуемся вторым законом термодинамики. Он устанавливает, что реальные, необратимые процессы протекают с максимально возможным приращением энтропии [12]. Действительно, подвод тепла в поток газа является необратимым процессом. В термодинамике [13] в качестве критерия необратимости устанавливается изменение энтропии ΔS . Величина ΔS определяется через параметры газа следующим образом [13]:

$$\Delta S = \int_1^2 (du + pdv)/T.$$

Преобразуем это соотношение, переходя к полным параметрам и предполагая, что газ совершенен, т. е. что его параметры удовлетворяют уравнению состояния $pv=RT$, а удельные теплоемкости не зависят от температуры и давления. В результате получается равенство

$$\Delta S^* = c_p \ln(T_2^*/T_1^*) + R \ln(p_1^*/p_2^*). \quad (3)$$

Для рассматриваемой системы двух газовых потоков величина суммарного приращения энтропии ΔS_{Σ}^* , исходя из формулы (3), будет определяться выражением:

$$(1 + y) \Delta S_{\Sigma}^* = R \left(\frac{k_I}{k_I - 1} \ln \Delta_I \Delta_{II}^{C_{2y}} - \ln \sigma_I \sigma_{II}^y \right). \quad (4)$$

Определим максимум функции ΔS_{Σ} , учитывая, что в равенстве (4) величины Δ_I и Δ_{II} являются заданными, а переменной величиной является комплекс

$$V = \sigma_I \sigma_{II}^y. \quad (5)$$

Комплекс (5) можно назвать энтропийной функцией в связи с тем, что он определяет изменение энтропии потоков.

Используя известные соотношения

$$\sigma_I = p_I^*/p_{I1}^* = \bar{p}(\pi_{I1}/\pi_I); \quad \sigma_{II} = \bar{p}(\pi_{II1}/\pi_{II}), \quad (6)$$

получим выражение для комплекса V , удобное для последующего анализа:

$$V = \left(\frac{\pi_{II1}}{\pi_{I1}} \frac{\pi_I}{\pi_{II}} \right)^y \sigma_I^{1+y}. \quad (7)$$

Максимуму приращения ΔS_{Σ} соответствует минимум функции V (в реальном движении $V_1 < 1$). Данный вывод справедлив и для течения при наличии сил трения. В этом случае в величины (6) должны входить затраты полного давления на преодоление сил трения.

Следует подчеркнуть, что выражение для энтропийной функции получено, опираясь на второй закон термодинамики, и оно

справедливо настолько, насколько справедливы этот закон, который и устанавливает качественную сторону (направленность) процессов, происходящих в физических системах [5].

Таким образом, для определения трех неизвестных величин λ_I , λ_{II} и σ_I получены уравнения (1), (2) и условие минимума энтропийной функции V . Для использования этого условия получим соответствующее уравнение, которое определяется при дифференцировании формул (7) и приравнении результата нулю:

$$\frac{y}{1+y} (\delta\pi_I - \delta\pi_{I I} - \delta\pi_{II} + \delta\pi_{I II}) + \delta\sigma_I = 0. \quad (8)$$

В это уравнение входит относительный дифференциал $\delta\sigma_I$. Для него устанавливаем выражение, исходя из дифференциального уравнения расхода, получаемого из равенства (1):

$$\delta\sigma_I = \frac{\lambda_I}{\lambda_{II}} \frac{C_{1\omega} \sqrt{\Delta_{II}}}{\tau_I^2} \frac{\tau_{II} (2 - \tau_I) \delta\lambda_I - \tau_I (2 - \tau_{II}) \delta\lambda_{II}}{\sqrt{\Delta_I} + C_{1\omega} \sqrt{\Delta_{II}}} - \frac{\lambda_{I I}}{\lambda_{I II}} \frac{C_{1\omega}}{\tau_{I II}^2} \frac{\tau_{I II} (2 - \tau_{I I}) \delta\lambda_{I I} - \tau_{I I} (2 - \tau_{I II}) \delta\lambda_{I II}}{1 + C_{1\omega} \frac{\lambda_{I I}}{\lambda_{I II}} \frac{\tau_{I II}}{\tau_{I I}}}$$

$$- \delta q_I + \delta q_{I I}. \quad (9)$$

Формулы для дифференциалов δq и $\delta\pi$, необходимые в последующих преобразованиях, получаются в виде:

$$\delta q = \frac{1 - \lambda^2}{\tau} \delta\lambda; \quad \delta\pi = - \frac{2k}{k+1} \frac{\lambda^2}{\tau} \delta\lambda. \quad (10)$$

Используя соотношения (9) и (10), преобразуем уравнение (8):

$$\frac{\lambda_I}{\lambda_{II}} \frac{C_{1\omega} \sqrt{\Delta_{II}}}{\tau_I^2} \frac{\tau_{II} (2 - \tau_I) \delta\lambda_I - \tau_I (2 - \tau_{II}) \delta\lambda_{II}}{\sqrt{\Delta_I} + C_{1\omega} \sqrt{\Delta_{II}}} - \frac{\lambda_{I I}}{\lambda_{I II}} \frac{C_{1\omega}}{\tau_{I II}^2} \frac{\tau_{I II} (2 - \tau_{I I}) \delta\lambda_{I I} - \tau_{I I} (2 - \tau_{I II}) \delta\lambda_{I II}}{1 + C_{1\omega} \frac{\lambda_{I I}}{\lambda_{I II}} \frac{\tau_{I II}}{\tau_{I I}}} +$$

$$+ \frac{y}{1+y} \left[\frac{2k_{II}}{k_{II} + 1} \left(\frac{\lambda_{II}^2}{\tau_{II}} \delta\lambda_{II} - \frac{\lambda_{I II}^2}{\tau_{I II}} \delta\lambda_{I II} \right) - \frac{2k_I}{k_I + 1} \left(\frac{\lambda_I^2}{\tau_I} \delta\lambda_I - \frac{\lambda_{I I}^2}{\tau_{I I}} \delta\lambda_{I I} \right) \right] - \frac{1 - \lambda_I^2}{\tau_I} \delta\lambda_I + \frac{1 - \lambda_{I I}^2}{\tau_{I I}} \delta\lambda_{I I} = 0. \quad (11)$$

Для определения связи между относительными дифференциалами $\delta\lambda_{II}$ и $\delta\lambda_I$, а также $\delta\lambda_{III}$ и $\delta\lambda_{II}$ используем уравнения возмущенного движения. При определении устойчивости предполагается, что возмущенные движения происходят под действием тех же внешних сил, которые учитывались при определении не-

возмущенного движения [1, 14, 15]. В данной задаче невозмущенное движение в окрестности рассматриваемого сечения описывается уравнением количества движения

$$\sqrt{\Delta_I} z_I + C_{1\omega} \sqrt{\Delta_{II}} z_{II} = \text{const.} \quad (12)$$

На основании этого равенства получаем уравнение возмущенного движения

$$\sqrt{\Delta_I} (z_I + dz_I) + C_{1\omega} \sqrt{\Delta_{II}} (z_{II} + dz_{II}) = \text{const.} \quad (13)$$

Из соотношения (13) вычитаем равенство (12) и, используя соотношение:

$$dz = - \frac{1 - \lambda^2}{\lambda} \delta\lambda,$$

получаем искомые связи между дифференциалами:

$$\delta\lambda_{II} = - \frac{1}{C_{1\omega}} \sqrt{\frac{\Delta_I}{\Delta_{II}}} \frac{\lambda_{II}}{\lambda_I} \frac{1 - \lambda_{II}^2}{1 - \lambda_{II}^2} \delta\lambda_I; \quad (14)$$

$$\delta\lambda_{I II} = - \frac{1}{C_{1\omega}} \frac{\lambda_{I II}}{\lambda_{II}} \frac{1 - \lambda_{II}^2}{1 - \lambda_{II}^2} \delta\lambda_{I I}. \quad (15)$$

Выражение (15) получено из соотношения (14) при значениях $\Delta_{I I} = 1$ и $\Delta_{I II} = 1$.

Преобразуем уравнение (11), используя формулы (14) и (15):

$$\begin{aligned} & \frac{2y}{1+y} \left[\left(\frac{k_I}{k_I+1} \frac{\lambda_{II}^2}{\tau_{II}} + \frac{k_{II}}{k_{II}+1} \frac{\lambda_{I II}^2}{\tau_{I II}} \frac{1}{C_{1\omega}} \frac{\lambda_{I II}}{\lambda_{II}} \frac{1 - \lambda_{II}^2}{1 - \lambda_{II}^2} \right) \times \right. \\ & \times \frac{\delta\lambda_{I I}}{\delta\lambda_I} - \frac{k_I}{k_I+1} \frac{\lambda_I^2}{\tau_I} - \frac{k_{II}}{k_{II}+1} \frac{\lambda_{II}^2}{\tau_{II}} \frac{1}{C_{1\omega}} \sqrt{\frac{\Delta_I}{\Delta_{II}}} \times \\ & \times \left. \frac{\lambda_{II}}{\lambda_I} \frac{1 - \lambda_{II}^2}{1 - \lambda_{II}^2} \right] - \frac{2 - \tau_{I II}}{\tau_{I II}} \times \\ & \times \frac{\tau_{I II}}{\tau_{II}} \frac{2 - \tau_{II}}{2 - \tau_{II}} + \frac{1}{C_{1\omega}} \frac{\lambda_{I II}}{\lambda_{II}} \frac{1 - \lambda_{II}^2}{1 - \lambda_{II}^2} \frac{\delta\lambda_{I I}}{\delta\lambda_I} + \\ & + \frac{2 - \tau_{II}}{\tau_{II}} \frac{\tau_{II}}{\tau_I} \frac{2 - \tau_I}{2 - \tau_{II}} + \frac{1}{C_{1\omega}} \sqrt{\frac{\Delta_I}{\Delta_{II}}} \frac{\lambda_{II}}{\lambda_I} \frac{1 - \lambda_{II}^2}{1 - \lambda_{II}^2} + \\ & + \frac{1 - \lambda_{II}^2}{\tau_{II}} \frac{\delta\lambda_{I I}}{\delta\lambda_I} - \frac{1 - \lambda_{II}^2}{\tau_I} = 0. \quad (16) \end{aligned}$$

В это уравнение входит отношение $\delta\lambda_{I\Pi}/\delta\lambda_I$, для определения которого делим формулу (15) на (14):

$$\frac{\delta\lambda_{I\Pi}}{\delta\lambda_{I\Pi}} = \sqrt{\frac{\Delta_{II}}{\Delta_I} \frac{\lambda_{I\Pi}}{\lambda_{II}} \frac{\lambda_I}{\lambda_{I\Pi}} \frac{1-\lambda_{I\Pi}^2}{1-\lambda_I^2} \frac{1-\lambda_{II}^2}{1-\lambda_{I\Pi}^2} \frac{\delta\lambda_{I\Pi}}{\delta\lambda_I}}. \quad (17)$$

Индексы I и II равноправны по отношению к исследуемым потокам. Отсюда следует, что отношения $\delta\lambda_{I\Pi}/\delta\lambda_I$ и $\delta\lambda_{I\Pi}/\delta\lambda_{II}$:

а) должны быть инвариантны к индексам, т. е. переходить одно в другое при взаимной замене индексов, так как это — формальная операция, не изменяющая физическую картину;

б) должны удовлетворять уравнению связи (17);

в) должны равняться единице при $\lambda_I = \lambda_{I\Pi}$ и $\lambda_{I\Pi} = \lambda_{II}$, так как это случай идеального теплоизолированного течения, в котором нет изменения скоростей.

Нетрудно убедиться, что выражения, установленные на основе уравнения связи (17):

$$\frac{\delta\lambda_{I\Pi}}{\delta\lambda_I} = \frac{1}{2} \left(1 + \sqrt{\frac{\Delta_I}{\Delta_{II}} \frac{\lambda_{II}}{\lambda_{I\Pi}} \frac{\lambda_{I\Pi}}{\lambda_I} \frac{1-\lambda_I^2}{1-\lambda_{I\Pi}^2} \frac{1-\lambda_{II}^2}{1-\lambda_{I\Pi}^2}} \right); \quad (18)$$

$$\frac{\delta\lambda_{I\Pi}}{\delta\lambda_{II}} = \frac{1}{2} \left(1 + \sqrt{\frac{\Delta_{II}}{\Delta_I} \frac{\lambda_{I\Pi}}{\lambda_{II}} \frac{\lambda_I}{\lambda_{I\Pi}} \frac{1-\lambda_{I\Pi}^2}{1-\lambda_I^2} \frac{1-\lambda_{II}^2}{1-\lambda_{I\Pi}^2}} \right), \quad (19)$$

удовлетворяют сформулированным условиям.

Используя формулу (18), преобразуем уравнение (16):

$$\begin{aligned} & \frac{1}{2} \left[\frac{2y}{1+y} \left(\frac{k_I}{k_I+1} \frac{\lambda_{I\Pi}^2}{\tau_{I\Pi}} + \frac{k_{II}}{k_{II}+1} \frac{\lambda_{II}^2}{\tau_{II}} \frac{1}{C_{I\omega}} \frac{\lambda_{I\Pi}}{\lambda_{I\Pi}} \frac{1-\lambda_{I\Pi}^2}{1-\lambda_{I\Pi}^2} \right) - \right. \\ & \left. \frac{2-\tau_{II}}{\tau_{II}} \frac{\tau_{I\Pi}}{\tau_{I\Pi}} \frac{2-\tau_{I\Pi}}{2-\tau_{I\Pi}} + \frac{1}{C_{I\omega}} \frac{\lambda_{I\Pi}}{\lambda_{I\Pi}} \frac{1-\lambda_{I\Pi}^2}{1-\lambda_{I\Pi}^2} + \frac{1-\lambda_{I\Pi}^2}{\tau_{I\Pi}} \right] \times \\ & \times \left(1 + \sqrt{\frac{\Delta_I}{\Delta_{II}} \frac{\lambda_{II}}{\lambda_{I\Pi}} \frac{\lambda_{I\Pi}}{\lambda_I} \frac{1-\lambda_I^2}{1-\lambda_{I\Pi}^2} \frac{1-\lambda_{II}^2}{1-\lambda_{I\Pi}^2}} \right) - \\ & - \frac{2y}{1+y} \left(\frac{k_I}{k_I+1} \frac{\lambda_I^2}{\tau_I} + \frac{k_{II}}{k_{II}+1} \frac{\lambda_{II}^2}{\tau_{II}} \frac{1}{C_{I\omega}} \times \right. \\ & \left. \times \sqrt{\frac{\Delta_I}{\Delta_{II}} \frac{\lambda_{II}}{\lambda_I} \frac{1-\lambda_{II}^2}{1-\lambda_{II}^2}} \right) + \frac{2-\tau_{II}}{\tau_{II}} \times \end{aligned}$$

$$\times \frac{\frac{\tau_{II}}{\tau_I} \frac{2 - \tau_I}{2 - \tau_{II}} + \frac{1}{C_{I\omega}} \sqrt{\frac{\Delta_I}{\Delta_{II}} \frac{\lambda_{II}}{\lambda_I} \frac{1 - \lambda_I^2}{1 - \lambda_{II}^2}}}{1 + \frac{1}{C_{I\omega}} \sqrt{\frac{\Delta_I}{\Delta_{II}} \frac{\lambda_{II}}{\lambda_I} \frac{\tau_I}{\tau_{II}}}} - \frac{1 - \lambda_I^2}{\tau_I} = 0. \quad (20)$$

Это уравнение совместно с уравнением (2) образуют систему для определения величин λ_I и λ_{II} . Из уравнения (1) определяется коэффициент σ_I . При $\Delta_I=1$ и $\Delta_{II}=1$ получается частное решение системы уравнений (2) и (20) $\lambda_I=\lambda_{I1}$ и $\lambda_{II}=\lambda_{II1}$, которое отражает известное положение, что при движении двух потоков в цилиндрической трубе без трения и взаимного смещения, а также без теплоподвода не происходит изменения параметров. В общем случае после определения величин λ_I и λ_{II} из уравнения (1) определяется величина σ_I . Структура уравнений (2) и (20) такова, что их решение возможно методом последовательного приближения.

Представляют интерес предельные величины степеней повышения температуры, соответствующие значениям:

$$\lambda_I = 1 \text{ и } \lambda_{II} = 1. \quad (21)$$

Определим их в случае

$$\lambda_{I1} = \lambda_{II1} = \lambda_I \text{ и } k_I = k_{II} = k. \quad (22)$$

Из равенства (2) получаем первое соотношение для определения искомым величин

$$\sqrt{\Delta_I} + \omega \sqrt{\Delta_{II}} = \frac{z_1}{2} (1 + \omega). \quad (23)$$

Второе соотношение устанавливаем, используя уравнение (20), которое при условиях (21) и (22) преобразуется в равенство:

$$\frac{1}{k+1} \frac{1}{1+y} \left(\frac{1}{\sqrt{\Theta}} - 1 \right) \left(1 + \sqrt{\frac{\Delta_I}{\Delta_{II}}} \right) - \frac{\tau_y}{1+y} \left(1 + \frac{1}{\omega} \sqrt{\frac{\Delta_I}{\Delta_{II}}} \right) + 1 = 0. \quad (24)$$

Из уравнений (23) и (24) получаем предельные величины

$$\Delta_{II} = \left[\frac{z_1 (1 + y \sqrt{\Theta})}{2 (y \sqrt{\Theta} + d_1)} \right]^2; \quad (25)$$

$$\Delta_I = \Delta_{II} d_1^2, \quad (26)$$

где

$$d_1 = \frac{1 + \frac{1}{k+1} \left(\frac{1}{\sqrt{\Theta}} - 1 \right) \frac{\lambda_1^2}{\tau_1}}{\frac{1}{\sqrt{\Theta}} - \frac{1}{k+1} \left(\frac{1}{\sqrt{\Theta}} - 1 \right) \frac{\lambda_1^2}{\tau_1}} \quad (27)$$

При $\lambda_1=1$ получаем $d_1=1$, а из формул (25), (26) $\Delta_I = \Delta_{II} = 1$, что вполне соответствует физическому смыслу. При $y=0$ и $y=\infty$ вместо двух потоков имеем один поток, для которого как из формулы (25) при $y=0$, так и из формулы (26) при $y=\infty$ получаем одно и то же выражение для величины Δ , что также соответствует физическому смыслу задачи. Единая формула для величины Δ получается также при $\Theta=1$.

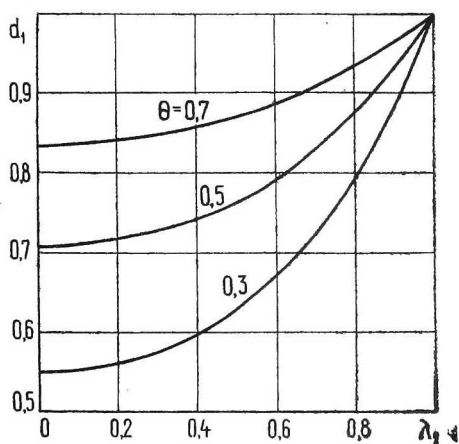


Рис. 2. Зависимость коэффициента d_1 от числа λ_1 и отношения температур Θ

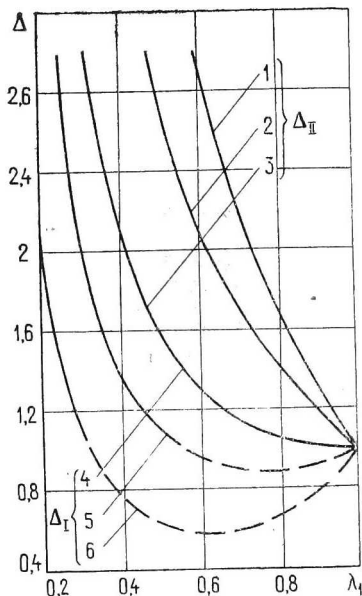


Рис. 3. Зависимость предельных величин Δ_I и Δ_{II} от числа λ_1 и соотношения массовых расходов y :
 $\Theta=0, 3; 1, 4 - (1+y)^{-1} = 1$;
 $2, 5 - (1+y)^{-1} = 0,5; 3, 6 - (1+y)^{-1} = 0$

На рис. 2 приводятся графики зависимостей $d_1=f(\lambda_1, \Theta)$, рассчитанных по формуле (27), а на рис. 3 — графики величин Δ_I и Δ_{II} , рассчитанных по формулам (25) и (26). Видно, что предельные величины Δ_I и Δ_{II} существенно различны.

Рассмотрим течение газовых потоков с трением. Учитывая, что потери давления на преодоление сил трения определяются соотношениями

$$\Delta p_{\text{тр I}}^* = \xi_{\text{тр I}} \frac{\rho_{\text{I}} \omega_{\text{I}}^2}{2}; \quad \Delta p_{\text{тр II}}^* = \xi_{\text{тр II}} \frac{\rho_{\text{II}} \omega_{\text{II}}^2}{2},$$

уравнение количества движения, в отличие от уравнения (2), запишется в виде:

$$z_{\text{I I}} + C_{\text{I}\omega} z_{\text{I II}} = \sqrt{\Delta_{\text{I}}} z_{\text{I}} + C_{\text{I}\omega} \sqrt{\Delta_{\text{II}}} z_{\text{II}} + \frac{P_{\text{тр I}}}{m_{\text{I}} \sqrt{\frac{k_{\text{I}} + 1}{2k_{\text{I}}} RT_{\text{I I}}^*}} + \\ + C_{\text{I}\omega} \frac{P_{\text{тр II}}}{m_{\text{II}} \sqrt{\frac{k_{\text{II}} + 1}{2k_{\text{II}}} RT_{\text{I II}}^*}},$$

где сила трения $P_{\text{тр}} = \Delta P_{\text{тр}}^* F$.

Используя формулу для массового расхода $m = \rho \omega F$, получаем окончательное выражение уравнения количества движения:

$$z_{\text{I I}} + C_{\text{I}\omega} z_{\text{I II}} = \sqrt{\Delta_{\text{I}}} \left(z_{\text{I}} + \frac{k_{\text{I}}}{k_{\text{I}} + 1} \xi_{\text{тр I}} \lambda_{\text{I}} \right) + \\ + C_{\text{I}\omega} \sqrt{\Delta_{\text{II}}} \left(z_{\text{II}} + \frac{k_{\text{II}}}{k_{\text{II}} + 1} \xi_{\text{тр II}} \lambda_{\text{II}} \right). \quad (28)$$

Дифференцируем правую часть этого уравнения для того, чтобы установить связь между относительными дифференциалами, аналогичную зависимости (14) и необходимую для определения величин λ_{I} , λ_{II} , σ_{I} при течении потоков с трением. В результате дифференцирования и преобразований получаем

$$\delta \lambda_{\text{II}} = - \frac{1}{C_{\text{I}\omega}} \sqrt{\frac{\Delta_{\text{I}}}{\Delta_{\text{II}}}} \frac{1 - \left(1 + \frac{k_{\text{I}}}{k_{\text{I}} + 1} \xi_{\text{тр I}}\right) \lambda_{\text{I}}^2}{1 - \left(1 + \frac{k_{\text{II}}}{k_{\text{II}} + 1} \xi_{\text{тр II}}\right) \lambda_{\text{II}}^2} \frac{\lambda_{\text{II}}}{\lambda_{\text{I}}} \delta \lambda_{\text{I}}. \quad (29)$$

Преобразуем уравнение (11), используя формулы (15) и (29):

$$\frac{2y}{1+y} \left[\left(\frac{k_{\text{I}}}{k_{\text{I}} + 1} \frac{\lambda_{\text{I}}^2}{\tau_{\text{I I}}} + \frac{k_{\text{II}}}{k_{\text{II}} + 1} \frac{\lambda_{\text{II}}^2}{\tau_{\text{I II}}} \frac{1}{C_{\text{I}\omega}} \frac{\lambda_{\text{I II}}}{\lambda_{\text{I I}}} \frac{1 - \lambda_{\text{I I}}^2}{1 - \lambda_{\text{I II}}^2} \right) \times \right. \\ \times \frac{\delta \lambda_{\text{I I}}}{\delta \lambda_{\text{I}}} - \frac{k_{\text{I}}}{k_{\text{I}} + 1} \frac{\lambda_{\text{I}}^2}{\tau_{\text{I}}} - \frac{k_{\text{II}}}{k_{\text{II}} + 1} \frac{\lambda_{\text{II}}^2}{\tau_{\text{II}}} \frac{1}{C_{\text{I}\omega}} \times \\ \left. \times \sqrt{\frac{\Delta_{\text{I}}}{\Delta_{\text{II}}}} \frac{\lambda_{\text{II}}}{\lambda_{\text{I}}} \frac{1 - \left(1 + \frac{k_{\text{I}}}{k_{\text{I}} + 1} \xi_{\text{тр I}}\right) \lambda_{\text{I}}^2}{1 - \left(1 + \frac{k_{\text{II}}}{k_{\text{II}} + 1} \xi_{\text{тр II}}\right) \lambda_{\text{II}}^2} \right] \frac{2 - \tau_{\text{I II}}}{\tau_{\text{I II}}} \times$$

$$\begin{aligned}
& \times \frac{\frac{\tau_{1 \text{ II}}}{\tau_{1 \text{ I}}} \frac{2 - \tau_{1 \text{ I}}}{2 - \tau_{1 \text{ II}}} - \frac{1}{C_{1\omega}} \frac{\lambda_{1 \text{ II}}}{\lambda_{1 \text{ I}}} \frac{\tau_{1 \text{ I}}}{\tau_{1 \text{ II}}}}{1 + \frac{1}{C_{1\omega}} \frac{\lambda_{1 \text{ II}}}{\lambda_{1 \text{ I}}} \frac{\tau_{1 \text{ I}}}{\tau_{1 \text{ II}}}} \frac{\delta \lambda_{1 \text{ I}}}{\delta \lambda_1} + \\
& + \frac{\frac{\tau_{1 \text{ II}}}{\tau_{1 \text{ I}}} \frac{2 - \tau_{1 \text{ I}}}{2 - \tau_{1 \text{ II}}} + \frac{1}{C_{1\omega}} \sqrt{\frac{\Delta_{\text{I}}}{\Delta_{\text{II}}}} \frac{\lambda_{1 \text{ II}}}{\lambda_{1 \text{ I}}}}{1 + \frac{1}{C_{1\omega}} \sqrt{\frac{\Delta_{\text{I}}}{\Delta_{\text{II}}}} \frac{\lambda_{1 \text{ II}}}{\lambda_{1 \text{ I}}} \frac{\tau_{1 \text{ I}}}{\tau_{1 \text{ II}}}} \frac{1 - \left(1 + \frac{k_{\text{I}}}{k_{\text{I}} + 1} \varepsilon_{\text{TP I}}\right) \lambda_{\text{I}}^2}{1 - \left(1 + \frac{k_{\text{II}}}{k_{\text{II}} + 1} \varepsilon_{\text{TP II}}\right) \lambda_{\text{II}}^2} + \\
& + \frac{1 - \lambda_{\text{I}}^2}{\tau_{1 \text{ I}}} \frac{\delta \lambda_{1 \text{ I}}}{\delta \lambda_1} - \frac{1 - \lambda_{\text{I}}^2}{\tau_{1 \text{ I}}} = 0. \tag{30}
\end{aligned}$$

Для определения отношения $\delta \lambda_{1 \text{ I}} / \delta \lambda_1$, входящего в уравнение (30), выполним преобразования, аналогичные тем, с помощью которых была получена формула (18) для потоков без трения: делим формулу (15) на (29) и на основе полученного результата и рассуждений, которые были изложены при выводе формулы (18), приходим к искомой формуле:

$$\begin{aligned}
\frac{\delta \lambda_{1 \text{ I}}}{\delta \lambda_1} = \frac{1}{2} & \left[1 + \sqrt{\frac{\Delta_{\text{I}}}{\Delta_{\text{II}}}} \frac{\lambda_{1 \text{ II}}}{\lambda_{1 \text{ I}}} \frac{\lambda_{1 \text{ I}}}{\lambda_{1 \text{ I}}} \frac{1 - \left(1 + \frac{k_{\text{I}}}{k_{\text{I}} + 1} \varepsilon_{\text{TP I}}\right) \lambda_{\text{I}}^2}{1 - \lambda_{\text{I}}^2}} \times \right. \\
& \left. \times \frac{1 - \lambda_{\text{II}}^2}{1 - \left(1 + \frac{k_{\text{II}}}{k_{\text{II}} + 1} \varepsilon_{\text{TP II}}\right) \lambda_{\text{II}}^2} \right]. \tag{31}
\end{aligned}$$

Используем формулу (31) для окончательного преобразования уравнения (30)

$$\begin{aligned}
& \frac{1}{2} \left[\frac{2y}{1+y} \left(\frac{k_{\text{I}}}{k_{\text{I}} + 1} \frac{\lambda_{1 \text{ I}}^2}{\tau_{1 \text{ I}}} + \frac{k_{\text{II}}}{k_{\text{II}} + 1} \frac{\lambda_{1 \text{ II}}^2}{\tau_{1 \text{ II}}} \frac{1}{C_{1\omega}} \frac{\lambda_{1 \text{ II}}}{\lambda_{1 \text{ I}}} \frac{1 - \lambda_{\text{I}}^2}{1 - \lambda_{\text{I}}^2} \right) - \right. \\
& \left. - \frac{2 - \tau_{1 \text{ II}}}{\tau_{1 \text{ II}}} \frac{\tau_{1 \text{ II}}}{\tau_{1 \text{ I}}} \frac{2 - \tau_{1 \text{ I}}}{2 - \tau_{1 \text{ II}}} + \frac{1}{C_{1\omega}} \frac{\lambda_{1 \text{ II}}}{\lambda_{1 \text{ I}}} \frac{1 - \lambda_{\text{I}}^2}{1 - \lambda_{\text{I}}^2} + \frac{1 - \lambda_{\text{I}}^2}{\tau_{1 \text{ I}}} \right] \times \\
& \times \left[1 + \sqrt{\frac{\Delta_{\text{I}}}{\Delta_{\text{II}}}} \frac{\lambda_{1 \text{ II}}}{\lambda_{1 \text{ I}}} \frac{\lambda_{1 \text{ I}}}{\lambda_{1 \text{ I}}} \frac{1 - \left(1 + \frac{k_{\text{I}}}{k_{\text{I}} + 1} \varepsilon_{\text{TP I}}\right) \lambda_{\text{I}}^2}{1 - \lambda_{\text{I}}^2}} \times \right. \\
& \left. \times \frac{1 - \lambda_{\text{II}}^2}{1 - \left(1 + \frac{k_{\text{II}}}{k_{\text{II}} + 1} \varepsilon_{\text{TP II}}\right) \lambda_{\text{II}}^2} \right] -
\end{aligned}$$

$$\begin{aligned}
& - \frac{2y}{1+y} \left(\frac{k_I}{k_I+1} \frac{\lambda_I^2}{\tau_I} + \frac{k_{II}}{k_{II}+1} \frac{\lambda_{II}^2}{\tau_{II}} \frac{1}{C_{I\omega}} \sqrt{\frac{\Delta_I}{\Delta_{II}}} \frac{\lambda_{II}}{\lambda_I} \right) \times \\
& \times \frac{1 - \left(1 + \frac{k_I}{k_I+1} \varepsilon_{TP I} \right) \lambda_I^2}{1 - \left(1 + \frac{k_{II}}{k_{II}+1} \varepsilon_{TP II} \right) \lambda_{II}^2} + \frac{2 - \tau_{II}}{\tau_{II}} \times \\
& \frac{\tau_{II}}{\tau_I} \frac{2 - \tau_I}{2 - \tau_{II}} + \frac{1}{C_{I\omega}} \sqrt{\frac{\Delta_I}{\Delta_{II}}} \frac{\lambda_{II}}{\lambda_I} \frac{1 - \left(1 + \frac{k_I}{k_I+1} \varepsilon_{TP I} \right) \lambda_I^2}{1 - \left(1 + \frac{k_{II}}{k_{II}+1} \varepsilon_{TP II} \right) \lambda_{II}^2} \\
& \times \frac{1 - \left(1 + \frac{k_I}{k_I+1} \varepsilon_{TP I} \right) \lambda_I^2}{1 + \frac{1}{C_{I\omega}} \sqrt{\frac{\Delta_I}{\Delta_{II}}} \frac{\lambda_{II}}{\lambda_I} \frac{\tau_I}{\tau_{II}}} - \\
& - \frac{1 - \lambda_I^2}{\tau_I} = 0. \tag{32}
\end{aligned}$$

Уравнение (32) совместно с уравнением (28) позволяет определить числа λ_I и λ_{II} при течении потоков с трением. Затем из уравнения (1) определяется величина σ_I .

Таким образом, в результате использования второго закона термодинамики получены соотношения для определения параметров совместного течения газовых потоков в коротком цилиндрическом канале.

Литература

1. Ляпунов А. М. Общая задача об устойчивости движения. М.—Л.: ГИТТЛ, 1952.
2. Абрамович Г. Н. Прикладная газовая динамика. М.: Наука, 1969.
3. Клячкин А. Л. Теория воздушно-реактивных двигателей. М.: Машиностроение, 1969, с. 512.
4. Теория воздушно-реактивных двигателей /Под ред. С. М. Шляхтенко. М.: Машиностроение, 1975, с. 567.
5. Теория двухконтурных турбореактивных двигателей /Под ред. С. М. Шляхтенко, В. А. Сосунова. М.: Машиностроение, 1979, с. 432.
6. Butz I. S. Fan Burner Dominates Supersonic Designs.— Aviation Week, 1960, 73, N2.
7. Developing a Military Turbofan.— Aircraft, 1970, Vol. 49, N 4, p. 22, 24, 44.
8. Стенькин Е. Д. Совместное истечение двух газовых потоков через реактивное сопло.— Изв. вузов. Авиационная техника, 1966, № 2, с. 88—89.
9. Ahren M. S. Note on the Cylindrical Ejector Supersonic Propelling Nozzle.— Journal of RAS, 1963, october.
10. Dunham I. A. Theory of the Cylindrical Ejector Supersonic Propelling Nozzle: Technical Note. Journal of RAS, 1963, january.
11. Pearson H., Holliday I. B., Smith S. F. A Theory of the Cylindrical Ejector. Supersonic Propelling Nozzle.— Journal of RAS, 1958, october.

12. Кириллин В. А., Сычев В. В., Шейндлин А. Н. Техническая термодинамика. М.: Энергия, 1966, с. 472.
13. Кинан Дж. Термодинамика. М.-Л.: Госэнергоиздат, 1963.
14. Малкин И. Г. Теория устойчивости движения. М.-Л.: ГИТТЛ, 1952.
15. Четаев Н. Г. Устойчивость движения. М.: Наука, 1965.

УДК 532.526

А. Н. Печенкин, Б. Д. Фишбейн

РАСЧЕТ ТРЕХМЕРНОГО ТЕЧЕНИЯ ИДЕАЛЬНОГО ГАЗА В КАНАЛЕ МЕТОДОМ КОНЕЧНЫХ ЭЛЕМЕНТОВ

Метод конечных элементов (МКЭ) получает в инженерной практике все большее распространение для решения задач механики жидкости [1] благодаря простоте аппроксимации сложных геометрических поверхностей и большой гибкости алгоритмов и программ на основе этого метода. В связи с этим представляет интерес сопоставление результатов расчета трехмерного течения в каналах с помощью МКЭ и результатов, полученных ранее другими методами, обеспечивающими высокую точность, но применение которых для конкретных разнообразных геометрических сложных устройств затруднено.

Трехмерное безвихревое поле течения при расчете МКЭ [2] определяется через потенциальную функцию скорости φ с вектором скорости \vec{W} выражением $\vec{W} = \nabla\varphi$.

Уравнение неразрывности для установившегося течения имеет вид:

$$\nabla(\rho\nabla\varphi) = 0, \quad (1)$$

где $\rho = \rho_0(1 - ((k-1)/(k+1))(\nabla\varphi/a)^2)^{1/(k-1)}$ — плотность сжимаемой среды, выраженная через плотность заторможенного потока ρ_0 и критическую скорость a для газа с постоянным показателем изоэнтропы k согласно [3].

Метод конечных элементов включает дискретизацию области решения, интегральную постановку задачи и локальную аппроксимацию функции в каждом элементе [4—6]. Неизвестное решение для потенциала скорости φ в каждом элементе аппроксимируется выражением

$$\varphi^e = [N] \cdot \{\varphi\}^e, \quad (2)$$

где $\{\varphi\}^e$ — вектор-столбец значений потенциальной функции φ_i в узлах элемента e ; $[N]$ — вектор-строка интерполяционных функций формы N_i .

Согласно методу Галеркина, требуется в пределах рассматриваемой области D свести к нулю взвешенное среднее значение погрешности, возникающей при подстановке (2) в (1). Заметив,