## 01;03 К вопросу о вычислении потока тепла между коаксиальными цилиндрами при произвольных числах Кнудсена

## © С.А. Савков, А.А. Юшканов

Орловский государственный университет, 302015 Орел, Россия

## (Поступило в Редакцию 4 марта 1999 г. В окончательной редакции 6 декабря 1999 г.)

Рассматривается задача вычисления потока тепла между коаксиальными цилиндрами. Для решения кинетического уравнения используется процедура, аналогичная методу полупространственных моментов. Приведены результаты расчетов для БГК модели интеграла столкновений в случае чисто диффузного закона отражения.

Описание свойств газа при произвольных числах Кнудсена является одной из классических задач кинетической теории газов. Достаточно подробный обзор публикаций по этому вопросу приведен в [1,2]. Следует заметить, что большинство экспериментальных данных и результатов численного решения приводится в виде отношения к соответствующему газодинамическому решению. В случае разреженного газа это отношение стремится к нулю, поэтому реальный характер искомой зависимости в диапазоне промежуточных и больших значений числа Кнудсена оказывается неисследованным. Известные в настоящее время аналитические результаты получены методом Лиза [1]. При этом авторы ограничиваются рассмотрением простейшей функции, которая не дает правильного описания распределения молекул газа при удалении от внутреннего цилиндра и не позволяет корректно поставить граничные условия на поверхности внешнего цилиндра.

Итак рассмотрим два соосных цилиндра с радиусами  $R_1 < R_2$ , между которыми поддерживается постоянная разность температур  $\Delta T = T_1 - T_2$ . Перепад температур предполагается достаточно малым для того, чтобы линеаризовать задачу.

Введем цилиндрическую систему координат, ось *z* которой совпадает с осью цилиндров. Состояние газа между цилиндрами описывается кинетическим уравнением Больцмана(см., например, [3]). Ограничиваясь БГК моделью интеграла столкновений [4], учитывая линейность и аксиальную симметрию задачи, запишем

$$C_r \frac{\partial \Phi}{\partial r} + \frac{C_{\varphi}^2}{r} \frac{\partial \Phi}{\partial C_r}$$
$$= \nu \left( \frac{\delta n}{n_0} + (C^2 - 3/2) \frac{\Delta T}{T_0} + 2\mathbf{C}\mathbf{G} - \Phi \right). \quad (1)$$

Здесь

$$\frac{\delta n}{n_0} = \pi^{-3/2} \int \Phi \exp(-C^2) d\mathbf{C},$$
$$\frac{\delta T}{T_0} = \pi^{-3/2} \int \Phi \left(\frac{2}{3}C^2 - 1\right) \exp(-C^2) d\mathbf{C},$$

$$\mathbf{G} = \pi^{-3/2} \int \Phi \mathbf{C} \exp(-C^2) d\mathbf{C},$$
$$\nu = \frac{\sqrt{\pi}}{3\lambda} = \frac{5n}{\varkappa} \sqrt{\frac{k^3 T_0}{8m}},$$
(2)

 $\Phi$  — поправка к равновесной функции распределения;  $\mathbf{C} = \mathbf{V}\sqrt{m/2kT_0}$  — обезразмеренная собственная скорость молекул газа;  $\lambda$  — средняя длина свободного пробега молекул газа;  $\varkappa$  — его теплопроводность;  $T_0$ и  $n_0$  — некоторые принятые за равновесные значения температуры и концентрации молекул газа, в качестве которых без потери общность можно выбрать температуру и концентрацию молекул, отраженных от поверхности внешнего цилиндра.

Искомая поправка должна удовлетворять граничным условиям взаимодействия молекул газа с поверхностью как внутреннего, так и внешнего цилиндра, которые в самой общей форме (см., например, [3]) могут быть записаны в виде

$$\Phi_k^r = \Omega_k \Phi_k^i$$
 при  $r = R_k$   $(k = 1, 2),$  (3)

где  $\Phi_k^i$  и  $\Phi_k^r$  — функции, описывающие распределение по скорости для падающих и отраженных от поверхности соответствующего цилиндра молекул;  $\Omega_k$  — интегральный оператор, определяющийся характером взаимодействия газа с поверхностью.

В страндартном подходе [1] используют двухпоточную функцию распределения, различая молекулы, вектор скорости которых лежит внутри и вне клина влияния внутреннего цилиндра, что позволяет удовлетворить граничному условию при  $r = R_1$ . Для того чтобы удовлетворить условию на поверхности внешнего цилиндра, будем также различать молекулы, имеющие положительное и отрицательное значение проекции скорости  $C_r$ , т.е. представим искомую функцию в виде

$$\Phi = \Phi_1 H_1 + \Phi_2 H_2 + \Phi_3 H_3, \tag{4}$$

$$H_1 = H\left(C_r - C_p \sqrt{1 - R_1^2/r^2}\right),$$
  
$$H_2 = H(C_r) - H_1, \qquad H_3 = H(-C_r),$$

$$C_p = \sqrt{C^2 - C_z^2},$$
  $H(x) = \begin{cases} 1 & \text{при } x > 0 \\ 0 & \text{при } x < 0 \end{cases}$ 

— стандартная функция Хевисайда.

Такой подход к выбору функции распределения позволяет записать условия (3) в виде

$$\Phi_1 = \Omega_1 \Phi_3$$
 при  $r = R_1$  и  
 $\Phi_3 = \Omega_2 (\Phi_1 H_1 + \Phi_2 H_2)$  при  $r = R_2.$  (5)

Функции  $\Phi_i$  будем искать в виде, аналогичном распределению Чепмена–Энскога,

$$\Phi_i = a_1^i + a_2^i(3/2 - C^2) + a_3^i C_r + a_4^i C_r(5/2 - C^2). \quad (6)$$

Отметим, что в стандартном подходе рассматриваются лишь моменты, определяющие поле температуры и концентрации молекул газа. Моменты, описывающие поток тепла и массы газа, остаются неучтенными, что не позволяет (в случае  $R_2 - R_1 \gg \lambda$ ) получить правильное описание состояния газа в газодинамической области, т. е. на достаточно большом по сравнению с длиной свободного пробега расстоянии от поверхности цилиндров.

Коэффициенты  $a_j^i$ , зависящие только от r, определяются из решения моментных уравнений, для составления которых кинетическое уравнение (1) с функцией распределения (4), (6) умножим последовательно на  $\exp(-C^2)H_j$ ,  $C^2\exp(-C^2)H_j$ ,  $C_r\exp(-C^2)H_j$ ,  $C_r\exp(-C^2)H_j$ ,  $C_r\exp(-C^2)H_j$ , проинтегрируем по скорости. Переходя к новой переменной  $x = r/R_1$ , получим

$$\begin{split} \frac{\pi}{4x} \frac{d}{dx} (2a_1^1 - a_2^1) + \frac{\sqrt{\pi}}{2} \left(\phi + \frac{\gamma}{x}\right) \frac{da_3^1}{dx} + \frac{\sqrt{\pi}}{2} \left(\phi - \frac{\gamma}{x}\right) \frac{a_3^1}{x} \\ &= R_1 \nu \left\{ \sqrt{\pi} \left( \frac{1}{2x^2} + \frac{\phi^2}{\pi} - \phi \right) a_1^1 - \frac{\sqrt{\pi}}{4x^2} a_2^1 \right. \\ &+ \left( \frac{\gamma}{x} + 2\phi - \pi \right) \frac{a_3^1}{2x} + \left(\phi - \pi \right) \frac{a_4^1}{4x} \\ &+ \frac{\sqrt{\pi}}{2} \left(\phi - \frac{2}{\pi} \phi^2 + \frac{x - 1}{x^2}\right) a_1^2 - \frac{\sqrt{\pi}}{4} \frac{x - 1}{x^2} a_2^2 \\ &+ \left( \frac{\pi}{2x} + \phi \frac{x - 2}{x} - \frac{\gamma}{x^2} \right) \frac{a_3^2}{2} + \frac{\phi}{4} \frac{x - 1}{x} a_4^2 \\ &+ \frac{\sqrt{\pi}}{2} \left(\phi - \frac{1}{x}\right) a_1^3 + \frac{\sqrt{\pi}}{4x} a_2^3 + \left(\frac{\pi}{4x} - \frac{\phi}{2}\right) a_3^3 - \frac{\phi}{4} a_4^3 \right\}, \end{split}$$
(7)  
$$& \frac{\pi}{2x} \frac{d}{dx} (2a_1^1 - 3a_2^1) + \frac{5\sqrt{\pi}}{4} \left(\phi + \frac{\gamma}{x}\right) \frac{d}{dx} (a_3^1 - a_4^1) \\ &+ \frac{5\sqrt{\pi}}{4} \left(\phi - \frac{\gamma}{x}\right) \frac{a_3^1 - a_4^1}{x} \\ &= R_1 \nu \left\{ \frac{\sqrt{\pi}}{2} \left( \frac{2}{x^2} + \frac{3\phi^2}{\pi} - 3\phi \right) a_1^1 \\ &- \frac{\sqrt{\pi}}{2} \left( \frac{1}{x^2} + \frac{3\phi^3}{\pi} - 3\phi \right) a_2^1 + \left( \frac{\gamma}{x} + 2\phi - \pi \right) \frac{a_3^1}{x} \end{split}$$

$$+\frac{\pi-\phi}{2x}a_{4}^{1}+\sqrt{\pi}\left(\frac{3\phi}{4}-\frac{3\phi^{2}}{2\pi}+\frac{x-1}{x^{2}}\right)a_{1}^{2}$$
$$-\sqrt{\pi}\left(\frac{3\phi}{4}-\frac{3\phi^{2}}{2\pi}+\frac{x-1}{2x^{2}}\right)a_{2}^{2}$$
$$+\left(\frac{\pi}{2x}-\frac{\gamma}{x^{2}}+\phi\frac{x-2}{x}\right)a_{3}^{2}-\frac{\phi}{2}\frac{x-1}{x}a_{4}^{2}$$
$$+\sqrt{\pi}\left(\frac{3}{4}\phi-\frac{1}{x}\right)a_{1}^{3}+\frac{\sqrt{\pi}}{4}\left(\frac{2}{x}-3\phi\right)a_{2}^{3}$$
$$+\left(\frac{\pi}{2x}-\phi\right)a_{3}^{3}+\frac{\phi}{2}a_{4}^{3}\right\},$$
(8)

$$\begin{split} \frac{\sqrt{\pi}}{2} \left(\phi + \frac{\gamma}{x}\right) \frac{d(a_1^1 - a_2^1)}{dx} \\ &+ \pi \frac{3x^2 - 1}{8x^3} \frac{d(2a_3^1 - a_4^1)}{dx} + \pi \frac{2a_3^1 - a_4^1}{8x^4} \\ &= R_1 \nu \left\{ \left(\frac{\gamma}{x} + 2\phi - \pi\right) \frac{2a_1^1 - a_2^1}{4x} \right. \\ &+ \frac{\sqrt{\pi}}{2} \left(\frac{2\gamma\phi}{\pi x} - \frac{\gamma}{x} - \phi + \frac{\phi^2}{\pi} + \frac{x^2 - 1}{\pi x^4} + \frac{7}{12x^2}\right) a_3^1 \\ &- \frac{\sqrt{\pi}a_4^1}{48x^2} + \left(\gamma - \frac{\gamma}{x} + \phi x - 2\phi + \frac{\pi}{2}\right) \frac{2a_1^2 - a_2^2}{4x} \\ &+ \sqrt{\pi} \left(\frac{\gamma}{4x} - \frac{\gamma\phi}{\pi x} + \frac{\phi}{4} - \frac{\phi^2}{2\pi} - \frac{x^2 - 1}{2\pi x^4} + \frac{7(x - 1)}{24x^2}\right) a_3^2 \\ &- \sqrt{\pi} \frac{x - 1}{48x^2} a_4^2 + \left(\frac{\pi}{2x} - \frac{\gamma}{x} - \phi\right) \frac{2a_1^3 - a_2^3}{4} \\ &+ \sqrt{\pi} \left(\frac{\gamma}{4x} + \frac{\phi}{x} - \frac{7}{24x}\right) a_3^3 + \frac{a_4^3\sqrt{\pi}}{48x} \right\}, \end{split}$$
(9)

$$\frac{5\sqrt{\pi}}{4} \left(\phi + \frac{\gamma}{x}\right) \frac{da_2^1}{dx} - \pi \frac{3x^2 - 1}{16x^3} \frac{d(2a_3^1 - 13a_4^1)}{dx} - \pi \frac{2a_3^1 - 13a_4^1}{16x^4} = R_1 \nu \left\{ \frac{\phi - \pi}{8x} (2a_1^1 + 7a_2^1) - \frac{a_3^1 \sqrt{\pi}}{48x^2} + \frac{5\sqrt{\pi}}{4} \left( \frac{11}{24x^2} - \frac{\gamma}{x} - \phi \right) a_4^1 + \frac{\pi - 2\phi}{16x} (2a_1^2 + 7a_2^2) - \sqrt{\pi} \frac{x - 1}{96x^2} (2a_3^2 - 55a_4^2) + \pi \frac{2a_1^3 + 7a_2^3}{16x} + \sqrt{\pi} \frac{2a_3^3 - 55a_4^3}{96x} \right\},$$
(10)

$$\pi \frac{x-1}{4x} \frac{d}{dx} (2a_1^2 - a_2^2) + \frac{\sqrt{\pi}}{2} \left(\frac{\pi}{2} - \phi - \frac{\gamma}{x}\right) \frac{da_3^2}{dx} + \frac{\sqrt{\pi}}{2} \left(\frac{\pi}{2} - \phi + \frac{\gamma}{x}\right) \frac{a_3^2}{x} + \frac{\pi}{8x} (2a_1^2 - a_2^2 - 2a_1^3 + a_2^3)$$

Журнал технической физики, 2000, том 70, вып. 11

$$= R_{1}\nu\left\{\frac{\sqrt{\pi}}{2}\left(\phi - \frac{2\phi^{2}}{\pi} + \frac{x-1}{x^{2}}\right)a_{1}^{1} - \frac{\sqrt{\pi}(x-1)}{4x^{2}}a_{2}^{1}\right. \\ \left. + \left(\gamma - \frac{\gamma}{x} + \frac{\pi}{2} + \phi x - 2\phi\right)\frac{a_{3}^{1}}{2x} + \left(\pi - 2\phi\right)\frac{a_{4}^{1}}{8x} \\ \left. + \frac{\sqrt{\pi}}{2}\left(\frac{2\phi^{2}}{\pi} - \frac{\pi}{2} + \frac{(x-1)^{2}}{x^{2}}\right)a_{1}^{2} - \frac{\sqrt{\pi}}{4}\frac{(x-1)^{2}}{x^{2}}a_{2}^{2} \\ \left. - \left(\frac{\gamma}{2x} + \phi\right)\frac{x-1}{x}a_{3}^{2} - (2\phi + \pi)\frac{x-1}{8x}a_{4}^{2} \\ \left. + \frac{\sqrt{\pi}}{2}\left(\frac{\pi}{2} - \phi - 1 + \frac{1}{x}\right)a_{1}^{3} + \sqrt{\pi}\frac{x-1}{4x}a_{2}^{3} \\ \left. + \frac{2\phi x - \pi}{4x}a_{3}^{3} + \frac{2\phi - \pi}{8}a_{4}^{3} \right\},$$
(11)

$$\pi \frac{x-1}{2x} \frac{d}{dx} (2a_1^2 - 3a_2^2) + \frac{5\sqrt{\pi}}{4} \left(\frac{\pi}{2} - \phi - \frac{\gamma}{x}\right) \frac{d}{dx} (a_3^2 - a_4^2) \\ + \frac{5\sqrt{\pi}}{4} \left(\frac{\pi}{2} - \phi + \frac{\gamma}{x}\right) \frac{a_3^2 - a_4^2}{x} + \frac{\pi}{4x} (2a_1^2 - 3a_2^2) \\ - 2a_1^3 + 3a_2^3) = R_1 \nu \left\{ \sqrt{\pi} \left( 3\phi \frac{\pi - 2\phi}{4\pi} + \frac{x-1}{x^2} \right) a_1^1 \\ - \sqrt{\pi} \left( 3\phi \frac{\pi - 2\phi}{4\pi} + \frac{x-1}{2x^2} \right) a_2^1 \\ + \left( \gamma - \frac{\gamma}{x} + \frac{\pi}{2} + \phi x - 2\phi \right) \frac{a_3^1}{x} + (2\phi - \pi) \frac{a_4^1}{4x} \\ + \sqrt{\pi} \left( \frac{3\phi^2}{2\pi} - \frac{3\pi}{8} + \frac{(x-1)^2}{x^2} \right) a_1^2 \\ + \sqrt{\pi} \left( \frac{3\pi}{8} - \frac{(x-1)^2}{2x^2} - \frac{3\phi^2}{2\pi} \right) a_2^2 - \left( \frac{\gamma}{x} + 2\phi \right) \frac{x-1}{x} a_3^2 \\ + (2\phi + \pi) \frac{x-1}{4x} a_4^2 + \sqrt{\pi} \left( \frac{3}{8} (\pi - 2\phi) - 1 + \frac{1}{x} \right) a_1^3 \\ + \sqrt{\pi} \left( \frac{3}{8} (2\phi - \pi) + \frac{x-1}{2x} \right) a_2^3 \\ - \left( \frac{\pi}{2x} - \phi \right) a_3^3 - \left( \frac{\phi}{2} - \frac{\pi}{4} \right) a_4^3 \right\},$$
(12)  
$$\frac{\sqrt{\pi}}{2} \left( \frac{\pi}{2} - \phi - \frac{\gamma}{x} \right) \frac{d(a_1^2 - a_2^2)}{dx} + \frac{\pi}{8} \left( 2 - \frac{3}{x} + \frac{1}{x^3} \right) \\ \times \frac{d(2a_3^2 - a_4^2)}{dx} + \pi \frac{x^3 - 1}{8x^4} (2a_3^2 - a_4^2) \\ = R_1 \nu \left\{ \left( x\phi - 2\phi + \frac{\pi}{2} - \frac{\gamma}{x} \right) \frac{2a_1^1 - a_2^1}{4x} \\ + \sqrt{\pi} \left( \frac{\phi}{4} - \frac{\phi^2}{2\pi} - \frac{\gamma\phi}{\pi x} + \frac{\gamma}{4x} - \frac{x^2 - 1}{2\pi x^4} + \frac{7(x - 1)}{24x^2} \right) a_3^1 \\ - \sqrt{\pi} \frac{x - 1}{48x^2} a_4^1 - \left( \frac{\gamma}{2x} + \phi \right) \frac{x - 1}{2x} (2a_1^2 - a_2^2)$$

 $+\sqrt{\pi}\frac{5}{4}\left(\frac{\gamma}{r}+\phi-\frac{\pi}{2}+\frac{11(x-1)^2}{24r^2}\right)a_4^2$  $+ \pi \frac{x-1}{16r} (2a_1^3 + 7a_2^3) + \sqrt{\pi} \frac{x-1}{96r} (2a_3^3 - 55a_4^3) \bigg\}, \quad (14)$  $\frac{\pi}{4} \frac{d}{dx} (a_2^3 - 2a_1^3) + \frac{\pi}{8x} (2a_1^2 - a_2^2 - 2a_1^3 + a_2^3)$  $+\frac{\pi^{3/2}}{4}\frac{da_3^3}{dx}+\frac{\pi^{3/2}}{4x}a_3^3$  $= R_1 \nu \left\{ \sqrt{\pi} \frac{\phi x - 1}{2r} a_1^1 + \frac{\sqrt{\pi}}{4r} a_2^1 + \left(\frac{\pi}{2x} - \frac{\gamma}{x} - \phi\right) \frac{a_3^1}{2} \right\}$  $+\frac{\pi a_4^1}{8x}+\sqrt{\pi}\left(\frac{\pi}{2}-\phi-1+\frac{1}{x}\right)\frac{a_1^2}{2}+\sqrt{\pi}\frac{x-1}{4x}a_2^2$  $+\left(\phi-\frac{\pi}{2\pi}+\frac{\gamma}{\pi}\right)\frac{a_{3}^{2}}{2}+\frac{\pi}{8}\frac{x-1}{2}a_{4}^{2}$  $+ \sqrt{\pi} \frac{2-\pi}{4} a_1^3 - \sqrt{\pi} \frac{a_2^3}{4} + \frac{a_4^3\pi}{8} \bigg\},$  $\frac{\pi}{2}\frac{d}{dx}(3a_2^3-2a_1^3)+\frac{\pi}{4x}(2a_1^2-3a_2^2-2a_1^3+3a_2^3)$  $+\frac{5\pi^{3/2}}{2}\frac{d(a_3^3-a_4^3)}{dx}+\frac{5\pi^{3/2}}{2}(a_3^3-a_4^3)$  $=R_{1}\nu\left\{\sqrt{\pi}\frac{3\phi x-4}{4r}a_{1}^{1}+\sqrt{\pi}\frac{2-3\phi x}{4r}a_{2}^{1}+\left(\frac{\pi}{2r}-\frac{\gamma}{r}-\phi\right)a_{3}^{1}\right\}$  $-\frac{\pi a_4^1}{4r} + \sqrt{\pi} \left( \frac{3\pi - 6\phi}{8} - 1 + \frac{1}{r} \right) a_1^2$ 

 $+\sqrt{\pi}\left(\frac{\gamma\phi}{\pi x}+\frac{\phi^2}{2\pi}-\frac{\pi}{8}+\frac{x^2-1}{2\pi x^4}+\frac{7(x-1)^2}{24x^2}\right)a_3^2$ 

 $+\sqrt{\pi}\left(\frac{\pi}{8}-\frac{\gamma}{4x}-\frac{\phi}{4}-\frac{7(x-1)}{24x}\right)a_{3}^{3}+\sqrt{\pi}\frac{x-1}{48x}a_{4}^{3}\bigg\},$ 

 $=R_{1}\nu\left\{\left(\phi\frac{x-1}{8x}(2a_{1}^{1}+7a_{2}^{1})-\sqrt{\pi}\frac{x-1}{96x^{2}}(2a_{3}^{1}-55a_{4}^{1})\right)\right\}$ 

 $-\frac{\sqrt{\pi}}{48x^2}(x-1)^2a_4^2+\left(\frac{\gamma}{x}+\phi-\frac{\pi}{2x}\right)\frac{2a_1^3-a_2^3}{4}$ 

 $\sqrt{\pi}\frac{5}{4}\left(\frac{\pi}{2}-\phi-\frac{\gamma}{r}\right)\frac{da_2^2}{dr}+\frac{\pi}{16}\left(\frac{3}{r}-2-\frac{1}{r^3}\right)$ 

 $-\frac{x-1}{16x}(2\phi+\pi)(2a_1^2+7a_2^2)-\sqrt{\pi}\frac{(x-1)^2}{48x^2}a_3^2$ 

 $\times \frac{d(2a_3^2-13a_4^2)}{dx} - \pi \frac{x^3-1}{16x^4}(2a_3^2-13a_4^2)$ 

$$+\sqrt{\pi}\left(\frac{6\phi-3\pi}{8}+\frac{x-1}{2x}\right)a_{2}^{2}+\left(\phi+\frac{\gamma}{x}-\frac{\pi}{2x}\right)a_{3}^{2}\\-\frac{\pi(x-1)}{4x}a_{4}^{2}+\sqrt{\pi}\frac{8-3\pi}{8}a_{1}^{3}+\sqrt{\pi}\frac{3\pi-4}{8}a_{2}^{3}-\frac{a_{4}^{3}\pi}{4}\right\},$$
(16)

Журнал технической физики, 2000, том 70, вып. 11

(15)

$$\frac{\pi^{3/2}}{4} \frac{d}{dx} (a_1^3 - a_2^3) - \frac{\pi}{4} \frac{d(2a_3^3 - a_4^3)}{dx} - \frac{\pi}{8x} (2a_3^3 - a_4^3)$$

$$= R_1 \nu \left\{ \frac{\pi - 2\phi x}{8x} (2a_1^1 - a_2^1) + \sqrt{\pi} \left( \phi x + \gamma - \frac{7}{6} \right) \frac{a_3^1}{4x} + \frac{\sqrt{\pi}}{48x} a_4^1 + \frac{2\phi x - \pi}{8x} (2a_1^2 - a_2^2) + \sqrt{\pi} \left( \pi x - 2\phi x - 2\gamma - \frac{7}{3} (x - 1) \right) \frac{a_3^2}{8x} + \sqrt{\pi} \frac{x - 1}{48x} a_4^2 + \sqrt{\pi} \frac{7 - 3\pi}{24} a_3^3 - \frac{\sqrt{\pi}}{48} a_4^3 \right\}, \quad (17)$$

$$\frac{5\pi^{3/2}}{8} \frac{da_2^3}{dx} + \frac{\pi}{8} \frac{d(2a_3^3 - 13a_4^3)}{dx} + \frac{\pi}{16x} (2a_3^3 - 13a_4^3)$$

$$= R_1 \nu \left\{ -\frac{\phi}{8} (2a_1^1 + 7a_2^1) + \frac{\sqrt{\pi}}{96x} (2a_3^1 - 55a_4^1) \right\}$$

$$+\frac{2\phi-\pi}{16}(2a_1^2+7a_2^2)+\sqrt{\pi}\frac{x-1}{96x}(2a_3^2-55a_4^2) +\frac{\pi}{16}(2a_1^3+7a_2^3)-\sqrt{\pi}\frac{a_3^3}{48}+\sqrt{\pi}\frac{55-60\pi}{96}a_4^3\Big\},$$
 (18)

где  $\phi = \arcsin x^{-1}$ ,  $\gamma = \cos \phi = \sqrt{1 - x^{-2}}$ .

Суммируя уравнения (7), (11), (15) и (8), (12), (16), получим соответственно законы сохранения массы и энергии

$$\frac{d}{dx}Jx = 0 \qquad \text{if} \qquad \frac{d}{dx}Qx = 0,$$

которые могут быть проинтегрированы в явном виде. Здесь

$$J = \pi^{-3/2} \int \Phi C_r \exp(-C^2) d\mathbf{C}$$
  
=  $\frac{2a_1^1 - a_2^1}{4x\sqrt{\pi}} + \left(\frac{\gamma}{x} + \phi\right) \frac{a_3^1}{2\pi} + \frac{x - 1}{4\sqrt{\pi x}} (2a_1^2 - a_2^2)$   
+  $\left(\frac{\pi}{2} - \frac{\gamma}{x} - \phi\right) \frac{a_3^2}{2\pi} - \frac{2a_1^3 - a_2^3}{4\sqrt{\pi}} + \frac{a_3^3}{4}$  (19)

И

$$Q = \pi^{-3/2} \int \Phi C^2 C_r \exp(-C^2) d\mathbf{C}$$
  
=  $\frac{2a_1^1 - 3_2^1}{2x\sqrt{\pi}} + \frac{5}{4\pi} \left(\frac{\gamma}{x} + \phi\right) (a_3^1 - a_4^1)$   
+  $\frac{x - 1}{2\sqrt{\pi x}} (2a_1^2 - 3a_2^2) + \frac{5}{4\pi} \left(\frac{\pi}{2} - \frac{\gamma}{x} - \phi\right) (a_3^2 - a_4^2)$   
-  $\frac{2a_1^3 - 3a_2^3}{2\sqrt{\pi}} + \frac{5}{8} (a_3^2 - a_4^2)$  (20)

— безразмерные потоки массы и тепла. Аналогично сумма уравнений (9), (13), (17) представляет собой закон сохранения импульса.

Решение системы уравнений (7)–(18) должно удовлетворять условиям (5). Предлагаемая методика позволяет использовать произвольные формы закона отражения (см., например, [5]). Для конкретного численного анализа ограничимся моделью чисто диффузионного отражения, т. е. будем полагать, что молекулы отражаются от поверхности каждого из цилиндров с соответствующей его характеристикам максвелловской функцией распределения. Принимая в качестве равновесной функцию распределения молекул отразившихся от внешнего цилиндра, запишем

$$\Phi_1 = \frac{\Delta n}{n_2} + \left(C^2 - \frac{3}{2}\right)\frac{\Delta T}{T_2}$$
 при  $x = 1$  и  
 $\Phi_3 = 0$  при  $x = \frac{R_2}{R_1}$ . (21)

Сравнивая (21) с (6), получим

$$a_1^1 = \frac{\Delta n}{n_2}, \quad a_2^1 = -\frac{\Delta T}{T_2}, \quad a_3^1 = a_4^1 = 0$$
 при  $x = 1$ 
(22)

И

$$a_1^3 = a_2^3 = a_3^3 = a_4^3 = 0$$
 при  $x = R_2/R_1$ . (23)

Причем разность концентрации молекул газа  $\Delta n = n_1 - n_2$  должна определяться из условия отсутствия потока массы между цилиндрами (J = 0). Поэтому вместо первого условия из (22) необходимо использовать вытекающее из (19) при x = 1 равенство

$$2a_1^1 - a_2^1 - 2a_1^3 + a_2^3 + \sqrt{\pi}a_3^3 = 0.$$
 (24)

Кроме этого, необходимо учесть, что система моментных уравнений имеет особенность на поверхности внутреннего цилиндра, обусловленную схлопыванием области в пространстве скоростей, которая соответствует функции  $\Phi_2$ . Раскладывая искомое решение в ряд по степеням  $\xi = x - 1$  и учитывая требование конечности функции распределения, получим еще четыре условия

$$A_1 = A_2 = A_3 = A_4 = 0 \quad \text{при} \quad x = 1.$$
 (25)

Здесь  $A_{1,2} = (x-1)a_{1,2}^2$  и  $A_{3,4} = (\pi/2 - \phi x - \gamma/x)a_{3,4}^2$ . Таким образом, граничные условия задаются функцией распределения молекул, отразившихся от поверхности внутреннего цилиндра (т.е. значением  $\Phi_1$  при  $r = R_1$ ), функцией распределения молекул, отразившихся от внешнего цилиндра (т.е. значением  $\Phi_3$  при  $r = R_2$ ), а также требованием конечности функции  $\Phi_2$  при  $r = R_1$ .

Результаты численного решения системы уравнений (7)–(18) с условиями (22)–(25) могут быть представлены в виде

$$Q = \frac{\Delta T}{T_2} \frac{R_1}{r} \left( \frac{4}{5} R_1 \nu \ln(R_2/R_1) + \alpha \right)^{-1}.$$
 (26)

Параметр  $\alpha$  описывает отличие потока тепла от газодинамического решения. На рис. 1–3 приведена зависимость этого параметра от соотношения между радиусами цилиндров и степени разреженности газа.

Журнал технической физики, 2000, том 70, вып. 11



**Рис. 1.** Зависимость параметра  $\alpha$  от отношения  $R_1/R_2$  при  $R_1\nu = 0.01$  (1), 0.1 (2), 0.2 (3), 0.5 (4), 1 (5), 2 (6), 5 (7), 10 (8), 100 (9).



Рис. 2. Зависимость значений  $\alpha$  от  $R_1\nu$  при  $R_1/R_2 = 0.01$  (1), 0.1 (2), 0.2 (3), 0.3 (4), 0.4 (5), 0.5 (6), 0.6 (7), 0.7 (8), 0.8 (9), 0.9 (10).

Следует отметить прослеживающийся на рис. 1 линейный характер зависимости  $\alpha$  от соотношения  $R_1/R_2$ при расстоянии между цилиндрами, много большем средней длины свободного пробега молекул газа, т.е. для  $(R_2 - R_1) \gg 1$ . В указанном случае выражение (26) может быть записано в виде

$$Q = \frac{\Delta T}{T_2} \frac{R_1}{r} \left( \frac{4}{5} R_1 \nu \ln(R_2/R_1) + \alpha^* (1 + R_1/R_2) \right)^{-1},$$
(27)
где  $\alpha^* = \lim_{R_2 \to \infty} \alpha.$ 

Зависимость  $\alpha^*$  от  $R_1\nu$  с точностью до 0.3% аппроксимируется выражением

$$\alpha^* = \frac{\sqrt{\pi} + 2.4624(R_1\nu)^{0.9}}{1 + 2.3474(R_1\nu)^{0.9}}.$$

Очевидно, что график функции  $\alpha^*(R_1\nu)$  практически сливается с кривыми  $I(R_1/R_2 = 0.01)$  на рис. 2, 3.

Определенный интерес представляет рассмотрение цилиндров достаточно большого радиуса, когда  $R_1 \nu \gg 1$  и  $(R_2 - R_1)\nu \gg 1$ . В этом случае  $\alpha^*$  перестает зависеть от степени разреженности газа и стремится к значению

$$\alpha_{\infty} = 1.0489. \tag{28}$$

С другой стороны, система моментных уравнений в рассматриваемом пределе допускает аналитическое решение и поток тепла с точностью до линейных по числу Кнудсена ( $Kn_i = \lambda/R_i$ ) слагаемых можно представить в виде

$$q = n \left(2k^{3}T^{3}/m\right)^{1/2} Q$$
  
=  $\frac{\varkappa}{r} \Delta T \left( \ln(R_{2}/R_{1}) + C_{t}(Kn_{1} + Kn_{2}) \right)^{-1},$  (29)

где *C*<sub>t</sub> — коэффициент скачка температуры.

Сравнивая (27) и (29) с учетом (28) и определения  $\nu$  (2), находим

$$C_t = \frac{5\alpha_\infty}{4\nu\lambda} = 2.2193,$$

что менее чем на 1% отличается от полученного численным методом в работе [6] значения  $C_t = 2.2049$ .

Отметим также случай  $R_2/R_1 \rightarrow 1$ , когда в пространстве скорости отсутствует область, определяющая вклад функции  $\Phi_2$ . Как видно из приведенных графиков, значение параметра  $\alpha$  в рассматриваемом режиме меняется



**Рис. 3.** Общий профиль зависимости  $\alpha$  от соотношения между радиусами цилиндров и степени разреженности газа.

от  $2\alpha_{\infty} = 2.0978$  при  $(R_2 - R_1)\nu \gg 1$ , что соответствует выражению (29), до  $\sqrt{\pi}$  при  $(R_2 - R_1)\nu \ll 1$ . Последнее объясняется тем, что молекулы газа пролетают расстояние между цилиндрами, практически не успевая столкнуться между собой. Следовательно, функция  $\Phi_3$ остается равной нулю во всем объеме газа. Поэтому, как видно из условий (24), (22) и соотношения (20),

$$2a_1^1 = a_2^1 = -\frac{\Delta T}{T_2}, \qquad Q = \frac{\Delta T}{T_2} \frac{R_1}{r} \frac{1}{\sqrt{\pi}}.$$

Похожая ситуация имеет место и при  $R_1\nu \ll 1$ . В указанном случае влиянием внутреннего цилиндра можно пренебречь и считать функцию распределения совпадающей с распределением молекул, отраженных от поверхности внешнего цилиндра. При этом различие между функциями  $\Phi_3$  и  $\Phi_2$  исчезает (т. е.  $a_i^2 = a_i^3 = 0$ ), а параметр  $\alpha$  также равен  $\sqrt{\pi}$ .

Стандартный метод Лиза приводит к аналогичному соотношению

$$Q_s = \frac{\Delta T}{T_2} \frac{R_1}{r} \left( \frac{4}{5} R_1 \nu \ln(R_2/R_1) + \sqrt{\pi} \right)^{-1}, \qquad (30)$$

где роль параметра  $\alpha$  играет величина  $\sqrt{\pi}$ , не зависящая от характеристик системы.

Совпадение выражений (26) и (30) имеет место лишь в бесстолкновительном режиме, когда радиус внутреннего цилиндра или расстояние между ними ничтожно малы по сравнению с длиной свободного пробега молекул газа. Причем, как было показано, значение потока тепла в перечисленных случаях определяется исключительно законами сохранения и задача может быть решена посредством элементарных рассуждений качественного характера. Формальное совпадение результатов наблюдается и в газодинамическом режиме. Однако в этом случае стандартный метод Лиза дает не зависящее от соотношения между радиусами цилиндров значение поправки к газодинамическому решению, которая в пределе  $R_2 \gg R_1$ соответствует существенно завышенной величине коэффициента скачка температуры  $C_t = 3.75$ .

В промежуточном диапазоне соотношений между радиусами цилиндров и длиной свободного пробега молекул газа значения параметра  $\alpha$  изменяются в достаточно широком интервале, практически в два раза. Значение  $\alpha$  оказывается близким к стандартному при отношении  $R_1/R_2$ , близком к 0.7. В случае  $R_2 > 1.5R_1$  стандартный метод Лиза дает заниженное значение потока тепла. Максимальное отличие Q от  $Q_s$  достигает 15% в диапазоне  $R_1\nu \sim 1$  при  $R_2 \sim 10R_1$ . В случае зазора между цилиндрами меньшего  $0.5R_1$  стандартный метод дает завышенный результат. При этом максимальное отличие Q от  $Q_s$  достигает 10% в области пика графика на рис. 1, т. е. при  $R_1\nu \gg 1$ ,  $R_2 \sim 1.1-1.2R_1$ .

## Список литературы

- Lees L., Liu Chung-Yen // Phys. Fluids. 1962. Vol. 5. N 10. P. 1137–1148.
- [2] Semyonov Yu.G., Borisov S.F., Suetin P.E. // J. Heat Mass Transfer. 1984. Vol. 27. N 10. P. 1789–1799.
- [3] Коган М.Н. Динамика разреженного газа. М.: Наука, 1967. 440 с.
- Bhatnagar P.L., Gross E.P., Krook M.A. // Phys. Rev. 1954.
   Vol. 94. N 3. P. 511–525.
- [5] Савков С.А., Юшканов А.А. // МЖГ. 1986. № 5. С. 149–152.
- [6] Sone Y., Aoki K. // Mem. Fac. Eng. Kyoto Univ. 1987. Vol. 49. N 3. P. 237–248.

14