

погрешность измерения высоты  $\Delta h/h$ , вызванную допущением  $T = \text{const}$ , по сравнению с погрешностью, вычисляемой по формуле

$$p = p_0 \left( 1 - \frac{\alpha h}{T_0} \right)^{Mg/R\alpha}.$$

Температурный градиент  $dT/dh = \alpha = -0,006$  К/м, температура у поверхности Земли равна градуировочной.

**Ответ:** 1)  $h = 4800$  м; 2)  $\Delta h/h = 5,7$  %.

**11.9.** Идеальный газ с молярной массой  $M = 28 \cdot 10^{-3}$  кг/моль находится в очень высоком вертикальном цилиндрическом сосуде в однородном поле тяжести, для которого ускорение свободного падения равно  $g = 9,8$  м/с<sup>2</sup>. Определить высоту  $h_{\text{ц.т.}}$ , на которой находится центр тяжести газа, считая температуру газа всюду одинаковой и равной  $T = 300$  К.

**Ответ:**  $h_{\text{ц.т.}} = 9085,3$  м.

**11.10.** Идеальный газ с молярной массой  $M = 32 \cdot 10^{-3}$  кг/моль находится в высоком вертикальном цилиндрическом сосуде, площадь основания которого  $S = 5$  см<sup>2</sup> и высота  $h = 10$  м. Температура газа  $T = 300$  К, его давление на нижнее основание  $p_0 = 10^5$  Па. Определить массу газа в сосуде, полагая, что температура и ускорение свободного падения  $g = 9,8$  м/с<sup>2</sup> не зависят от высоты.

**Ответ:**  $m = 5 \cdot 10^{-3}$  кг.

## 12. ЯВЛЕНИЯ ПЕРЕНОСА

### Основные формулы и методические указания

Закон теплопроводности Фурье

$$q_T = -\lambda \frac{dT}{dx}, \quad (12.1)$$

где  $q_T$  – плотность теплового потока,  $dT/dx$  – градиент температуры в направлении  $x$ ,  $\lambda$  – коэффициент теплопроводности.

Закон диффузии Фика

$$q_m = -D \frac{d\rho}{dx}, \quad (12.2)$$

где  $q_m$  – плотность потока массы вещества,  $d\rho/dx$  – градиент плотности в направлении  $x$ ,  $D$  – коэффициент диффузии.

Плотность потока количества движения (импульса)  $L$ , переносимого в направлении  $x$ , перпендикулярном скорости  $v_z$  потока массы вещества, определяется законом Ньютона:

$$L = -\eta \frac{dv_z}{dx}. \quad (12.3)$$

Соотношение (12.3) можно записать через значение силы трения  $F_{\text{тр}}$ , действующей на единицу площади поверхности, разделяющей два соседних слоя:

$$F_{\text{тр}} = -\eta \frac{dv_z}{dx}, \quad (12.4)$$

где  $dv_z/dx$  – градиент скорости,  $\eta$  – коэффициент динамической вязкости.

Как видно из формул (12.1) - (12.4), явления переноса, возникающие в термодинамически неравновесных системах, в результате которых происходит пространственный перенос энергии, массы, импульса, могут быть описаны одним общим выражением

$$C = -A \frac{dB}{dx},$$

где знак «минус» указывает на то, что перенос осуществляется в направлении уменьшения градиента  $dB/dx$ .

В разделе приведены, в основном, задачи на явление теплопроводности, имеющее наибольшее практическое значение. Однако, подходы к решению этих задач могут быть использованы и для задач, описывающих процессы диффузии при замене  $T$  на  $\rho$  и  $\lambda$  на  $D$ .

### Примеры решения задач

**Задача 1.** Стена нагревательной печи толщиной  $d = 0,75$  м выполнена целиком из огнеупорного шамотного кирпича с коэффициентом теплопроводности  $\lambda_1 = 1$  Вт/(м·К). Определить толщину стены, если ее выполнить двухслойной, сохранив первый слой из того же материала

толщиной  $d_1 = 0,25$  м, а второй сложив из кирпича, изготовленного из неогнеупорного, но малотеплопроводного материала, у которого коэффициент теплопроводности  $\lambda_2 = 0,1$  Вт/(м·К). Тепловой поток и температуры наружных поверхностей у двухслойной стены те же, что и у однослойной.

**Решение.** Используем закон теплопроводности Фурье

$$q_T = -\lambda \frac{dT}{dx}.$$

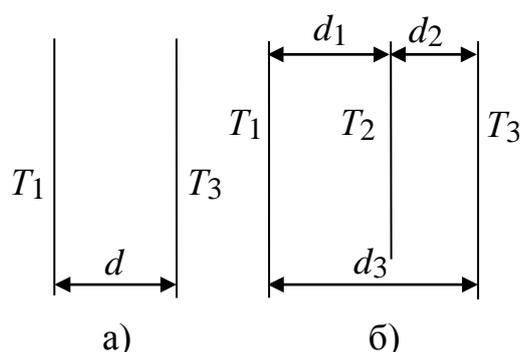


Рис. 12.1

Плотность теплового потока через однослойную стену (рис. 12.1а)

$$q_T = \lambda_1(T_1 - T_3)/d, \quad (12.5)$$

через первый слой  $d_1$  двухслойной стены (рис. 12.1б)

$$q_T = \lambda_1(T_1 - T_2)/d_1, \quad (12.6)$$

через второй слой  $d_2$  двухслойной стены

$$q_T = \lambda_2(T_2 - T_3)/d_2. \quad (12.7)$$

При записи уравнений (12.5)-(12.7) учтено, что тепловой поток  $q_T$  и температуры  $T_1$  и  $T_3$  наружных поверхностей у двухслойной стены те же, что и у однослойной.

Перепишем уравнения (12.5), (12.6), (12.7) в виде

$$T_1 - T_3 = q_T \frac{d}{\lambda_1}; \quad T_1 - T_2 = q_T \frac{d_1}{\lambda_1}; \quad T_2 - T_3 = q_T \frac{d_2}{\lambda_2}.$$

Складываем левые и правые части уравнений:

$$2(T_1 - T_3) = q_{\text{т}} \left( \frac{d}{\lambda_1} + \frac{d_1}{\lambda_1} + \frac{d_2}{\lambda_2} \right).$$

Подставим в последнее выражение значение  $q_{\text{т}}$  из выражения (12.5) и, преобразования его, получим

$$d_2 = \frac{\lambda_2}{\lambda_1} (d - d_1).$$

Произведя вычисления, получим

$$d_3 = d_1 + d_2 = 0,3 \text{ м.}$$

Таким образом, толщина двухслойной стенки печи, сделанной из неогнеупорного, но малотеплопроводного материала (равная 0,3 м), значительно меньше толщины однослойной стены (равной 0,75 м), сделанной целиком из огнеупорного кирпича.

**Задача 2.** Газ заполняет пространство между двумя длинными коаксиальными цилиндрами, радиусы которых  $R_1 = 10$  см и  $R_2 = 10,5$  см. Внутренний цилиндр неподвижен, а внешний вращают с угловой скоростью  $\omega = 80$  рад/с (рис. 12.2). Момент сил трения, действующих на единицу длины внутреннего цилиндра,  $M_1 = 0,2$  Н · м. Сила трения, действующая на единицу площади цилиндрической поверхности радиуса  $r$ , определяется формулой  $f_{\text{тр}} = \eta r (\partial \omega / \partial r)$ . Определить вязкость газа.

**Решение.** По условию задачи сила трения, действующая на единицу площади цилиндрической поверхности произвольного радиуса  $r$ , определяется формулой

$$f_{\text{тр}} = \eta \cdot r (\partial \omega / \partial r).$$

Тогда сила трения, действующая на всю площадь поверхности цилиндрического пояса радиусом  $r$  единичной высоты, будет равна:

$$F_{\text{тр}} = f_{\text{тр}} l = \eta \cdot r (\partial \omega / \partial r) \cdot 2\pi r,$$

где  $l = 2\pi r$  – длина окружности радиуса  $r$ .

Момент силы трения  $M_{\text{тр}}$ , действующий на эту поверхность, равен:

$$M_{\text{тр}} = F_{\text{тр}} r = 2\pi \eta \cdot r^3 (\partial \omega / \partial r).$$

По условию задачи

$$M_{\text{тр}} = M_1, \text{ т.е. } M_1 = 2\pi\eta \cdot r^3 (\partial w / \partial r).$$

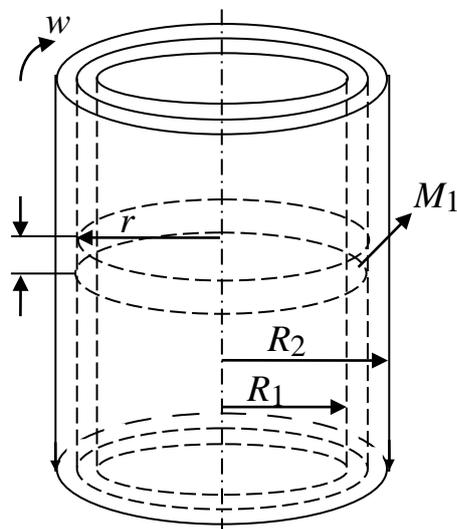


Рис. 12.2

Разделим переменные в этом выражении:

$$\eta \cdot dw = (M_1 / 2\pi) \cdot (dr / r^3).$$

Проинтегрируем обе части последнего равенства в пределах, данных в задаче:

$$\eta \int_0^w dw = \frac{M_1}{2\pi} \int_{R_1}^{R_2} \frac{dr}{r^3}.$$

Окончательно получим выражение для вычисления вязкости газа  $\eta$ :

$$\eta = \frac{M_1}{4\pi w} \left( \frac{1}{R_1} - \frac{1}{R_2} \right).$$

Подставив данные в это выражение и вычислив, найдем  $\eta = 9,5 \cdot 10^{-6}$  кг/(м · с).

### Задачи для самостоятельного решения

**12.1.** Какой толщины должна быть деревянная стена здания, чтобы она давала такую же потерю теплоты, как кирпичная стена толщиной  $d = 40$  см при одинаковой температуре внутри и снаружи здания. Коэффициенты