

Если функция f линейная:

$$f\left(\frac{P_0 r}{\varepsilon}\right) = K \frac{P_0 r}{\varepsilon}, \quad \text{то } \tau_+ = \frac{K_1}{c_0} r$$

не зависит от энергии взрыва (c_0 — скорость звука в среде, K — коэффициент).

Найденная зависимость (5) будет справедлива для волн не слишком малой интенсивности. Для слабых волн, как это следует из теории распространения плоских волн, имеем

$$\Delta p \sim \frac{1}{\sqrt{r-r_0}}, \quad \tau_+ \sim \sqrt{r-r_0} \quad (r_0 = \text{const}) \quad (6)$$

На основании (6), формулы (3) и закона подобия может быть предложена асимптотическая формула для избыточного давления в плоской ударной волне (без учета влияния трения о стенки):

$$\Delta p = \frac{0.83 p_0}{\sqrt{P_0 r / \varepsilon - 1}} \quad \text{при } \frac{P_0 r}{\varepsilon} \geq 3, \quad \text{или } \Delta p \leq 0.6 \quad (7)$$

где Δp и p_0 выражены в кг/см^2 , r — в м, ε — в кал/см^2 . Расхождение вычисленных значений Δp по формулам (3) и (7) не превышает 4%.

Асимптотическая формула для времени действия τ_+ в плоской ударной волне получена в виде

$$\tau_+ = \frac{710 \varepsilon}{c_0 p_0} \sqrt{\frac{P_0 r}{\varepsilon} - 1} \quad \text{при } \frac{P_0 r}{\varepsilon} \geq 3 \quad (8)$$

где τ_+ выражено в мсек, ε — в кал/см^2 , r — в м, c_0 — в м/сек, p_0 — в кг/см^2 .

Формула (8), так же как и (7), применима при $P_0 r / \varepsilon \geq 3$ и при этом значении аргумента привязана к экспериментальным данным, изложенным выше.

Поступила 10 V 1960

ЛИТЕРАТУРА

1. Рябинин Ю. Н., Родионов В. Н., Вахрамеев Ю. С. Затухание ударных волн в каналах постоянного сечения. Сб. Физика взрыва. Изд-во АН СССР, 1956, № 5.

ОБ УЧЕТЕ ЗАВИСИМОСТИ КОЭФФИЦИЕНТА ТЕПЛОПРОВОДНОСТИ ОТ ТЕМПЕРАТУРЫ ПРИ НЕСТАЦИОНАРНОМ КОНДУКТИВНОМ ТЕПЛООБМЕНЕ

Э. А. Сидоров

(Москва)

Как известно, из трех основных теплофизических характеристик, используемых при расчетах кондуктивного теплообмена, в наибольшей степени зависит от температуры T коэффициент теплопроводности λ . Что же касается двух остальных характеристик — плотности ρ и теплоемкости c , то их изменение с температурой проявляется обычно слабее и потому этим изменением иногда можно пренебречь.

Для практических расчетов наиболее простым и удобным способом учета влияния $\lambda = \lambda(T)$ на процесс кондуктивного теплообмена является выбор некоторого эффективного значения коэффициента теплопроводности $\lambda = \lambda_* = \text{const}$, подстановка которого в выражения, полученные из решения обычного линейного дифференциального уравнения теплопроводности (т. е. для случая $\lambda = \text{const}$), позволила бы получить близкое к реальному (т. е. с учетом $\lambda = \lambda(T)$) распределение температуры и плотности теплового потока.

Для стационарного режима кондуктивного теплообмена значение λ_* , как известно [1], равно среднеинтегральному значению $\lambda_{\text{ср}}$ в изучаемом диапазоне температур.

Ниже рассматривается вопрос о выборе значения λ_* для нестационарного режима кондуктивного теплообмена.

При $\lambda = \lambda(T)$ простейшее дифференциальное уравнение теплопроводности имеет вид

$$\rho c \frac{\partial T}{\partial \tau} = \frac{\partial}{\partial x} \left(\lambda \frac{\partial T}{\partial x} \right) + W \quad (1)$$

где τ — время, W — интенсивность внутренних источников тепловыделения.

Введя λ_* , это же уравнение можно записать в линеаризованном виде

$$\rho c \frac{\partial T}{\partial \tau} = \lambda_* \frac{\partial^2 T}{\partial x^2} + W \quad (2)$$

Из уравнений (1) и (2) следует, что

$$\lambda_* = \lambda + \frac{(d\lambda/dT)(dT/dx)}{a-T/a x^2} \quad (3)$$

Выразим распределение температуры в виде параболической зависимости

$$t = t_0 \left(1 - \frac{x}{X}\right)^n \quad (4)$$

где $t = T - T_0$, $t_0 = T_1 - T_0$, $T_0 = \text{const}$ — начальная температура тела, $T_1 = \text{const}$ — температура поверхности ($x = 0$) тела, $X = X(\tau)$ — толщина нагретого слоя тела. Примем линейную зависимость

$$\lambda = \lambda_0 + bt \quad \left(\lambda_0 = \lambda(T_0), b = \frac{d\lambda}{dT} = \text{const}\right) \quad (5)$$

Тогда с учетом сделанных допущений среднеинтегральное значение λ_* будет определяться соотношением

$$\lambda_* = \frac{1}{X} \int_0^X \left[\lambda_0 + bt + \frac{(d\lambda/dt)(\partial t/\partial x)^2}{\partial^2 t/\partial x^2} \right] dx \quad (6)$$

Подставляя в правую часть (6) значения $t(x)$ по (4) и $\lambda[t(x)]$ по (5), получим после интегрирования

$$\lambda_* = \lambda_0 + \frac{2n-1}{n^2-1} bt_0 \quad (7)$$

Как показывает анализ [2], наилучшее приближение в большинстве случаев имеет место при $n \approx 2$. Полагая в (7) $n = 2$, находим

$$\lambda = \lambda_0 + bt_0 \quad (8)$$

т. е. эффективный коэффициент теплопроводности в этом случае ($n = 2$) совпадает со значением λ , взятым при температуре поверхности T_1 .

Для конкретного примера рассмотрим случай нагрева полубесконечного тела, для которого А. Н. Тихоновым [3] численными методами было рассчитано распределение безразмерной температуры t/t_0 с учетом $\lambda = \lambda(t)$.

В таблице дано сравнение значений t/t_0 , вычисленных в функции безразмерного параметра $\chi = x/\sqrt{a_0\tau}$ (где $a_0 = \lambda_0/\rho c$) при $bt_0/\lambda_0 = 1$.

Значения t/t_0

χ	0	0.5	1.0	1.5	2.0	2.5	3.0	3.5	4.0	∞
Решение при $\lambda = \lambda_0$	1	0.72	0.48	0.29	0.16	0.08	0.03	0.02	0.01	0
при $\lambda = \lambda_{\text{ср}}$	1	0.77	0.66	0.39	0.25	0.15	0.08	0.04	0.02	0
при $\lambda = \lambda_*$	1	0.80	0.62	0.46	0.32	0.21	0.13	0.08	0.05	0
Точное численное	1	0.80	0.63	0.47	0.32	0.20	0.12	0.07	0.04	0

Как видно из таблицы, решение линейного уравнения теплопроводности, взятое при $\lambda = \lambda_*$, находится в достаточно хорошем согласии с точным численным решением нелинейного уравнения.

Поступила 21 XI 1960

ЛИТЕРАТУРА

1. К у т а т е л а д з е С. С. Основы теории теплообмена. Машгиз, 1957.
2. В е й н и к А. И. Приближенный расчет процессов теплопроводности. Госэнергоиздат, 1959.
3. Т и х о н о в А. Н. и С а м а р с к и й А. А. Уравнения математической физики. Гостехиздат, 1953.