

ми хим. реакциями и слабо изменяется в широком диапазоне внешних условий.

Большинство применяемых на практике теплозащитных покрытий — довольно сложные композиции. В процессе уноса массы таких покрытий протекают разл. физ.-хим. превращения как внутри материала, так и на его поверхности и в газообразном пограничном слое. Однако, как правило, к-л. процесс — определяющий. Напр., в случае покрытия из стеклопластика, состоящего из стеклянных волокон и органич. связки (рис. 2), по мере прогрева глубинных слоёв материала 1 при неск-рой темп-ре начинается термич. разложение органич. связки (коксование). Коксование протекает в области 2 и полностью заканчивается до начала плавления стекловолокна. Образующиеся при коксования газы вырываются наружу, а твёрдый остаток — кокс — вместе со стекловолокном располагается непосредственно под поверхностью

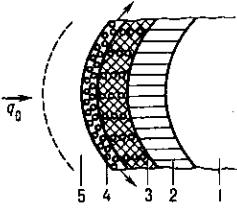


Рис. 2.

в слое 3. На поверхности покрытия стекловолокно плавится и образует жидкую плёнку 4, в к-рой содержатся твёрдые частицы кокса. Пары стекла вместе с газообразными продуктами разложения органич. связки и продуктами окисления частичек кокса поступают в газообразный пограничный слой 5. Для стеклопластика определяющим является процесс плавления и испарения наполнителя из стекла, поэтому данный материал может быть отнесён к классу плавящихся покрытий.

Выбор конкретного способа Т. производится с учётом особенностей работы установки или аппарата. В качестве примера на рис. 3 приведена сравнит. весовая характеристика разл. методов Т. искусств. спутника Земли, входящего в атмосферу по баллистич. траектории. По оси ординат отложен полный вес Т.  $P$ , а по оси абсцисс — баллистич. коэф.  $\sigma = m/C_p S$ , где  $m$  — масса спутника,  $C_p$  — его коэф. сопротивления, а  $S$  — площадь поперечного сечения. Кривая 1 характеризует пористое охлаждение, кривая 2 — Т. с помощью плавящегося покрытия, для к-рого  $\Psi = 0.25$ , а кривая 3 — Т. с помощью сублимирующего покрытия.

Н. А. Анфимов.

**ТЕПЛООБМЕН** — самопроизвольный необратимый процесс переноса теплоты, обусловленный градиентом темп-ры. В общем случае перенос теплоты может также вызываться неоднородностью полей др. физ. величин, напр. градиентом концентраций (см. Дюфур эффект). Различают след. виды Т.: **теплопроводность**, **конвекция**, **лучистый теплообмен**, Т. при фазовых превращениях; на практике Т. часто осуществляется неск. видами сразу. Т. определяется или сопровождается мн. процессами в природе (напр., эволюцию звёзд и планет, метеорологич. процессы на поверхности Земли и т. д.), в технике и быту. Во мн. случаях, напр. при исследовании процессов сушки, испарит. охлаждения, диффузии, Т. рассматривается совместно с массообменом. Т. между двумя теплоносителями (газами, жидкостями) через разделяющую их твёрдую стенку или через поверхность раздела между ними наз. **теплопередачей**.

**ТЕПЛООТДАЧА** — теплообмен между поверхностью твёрдого тела и соприкасающейся с ней средой — теплоносителем (жидкостью, газом). Т. осуществляется **конвекцией**, **теплопроводностью**, **лучистым теплообменом**. Различают Т. при свободном и вынужденном движении теплоносителя, а также при изменении его агрегатного состояния. Интенсивность Т. характеризуется коэф. Т. — кол-вом теплоты, переданным в единицу времени через единицу поверхности при разности темп-р между поверхностью и средой-

теплоносителем в 1 К. Т. можно рассматривать как часть более общего процесса **теплопередачи**.

**ТЕПЛОПЕРЕДАЧА** — теплообмен между двумя теплоносителями через разделяющую их твёрдую стенку или через поверхность раздела между ними. Т. включает в себя теплоотдачу от более горячей жидкости или газа к стенке, теплопроводность в стенке, теплоотдачу от стенки к более холодной жидкости или газообразной среде. Интенсивность передачи теплоты при Т. характеризуется коэффициентом теплопередачи  $k$ , численно равным кол-ву теплоты, к-roe передаётся через единицу площади поверхности стенки в единицу времени при разности темп-р между теплоносителями в 1 К. Величина  $R = 1/k$  наз. полным термич. сопротивлением Т. Напр., для однослоиной стенки

$$R = \frac{1}{\alpha_1} + \frac{\delta}{\lambda} + \frac{1}{\alpha_2},$$

где  $\alpha_1$  и  $\alpha_2$  — коэф. теплоотдачи от горячей жидкости к поверхности стенки и от поверхности стенки к холодной жидкости,  $\delta$  — толщина стенки,  $\lambda$  — коэф. теплопроводности. В большинстве встречающихся на практике случаев  $k$  определяется опытным путём по разности темп-р  $\Delta T$  и тепловому потоку  $\delta Q$  через элемент поверхности раздела  $dS$ :  $k = \delta Q / (\Delta T dS)$ .

Лит.: Михеев М. А., Михеева И. М., Основы теплопередачи, 2 изд., М., 1977; Шорин С. Н., Теплопередача, 2 изд., М., 1964.

И. Н. Розенгауз.

**ТЕПЛОПРОВОДНОСТИ УРАВНЕНИЕ** — ур-ние, описывающее процесс распространения теплоты в сплошной среде (газе, жидкости или твёрдом теле); осн. ур-ние матем. теории **теплопроводности**. Т. у. выражает тепловой баланс для малого элемента объёма среды с учётом поступления теплоты от источников и тепловых потерь через поверхность элементарного объёма вследствие теплопроводности. Для изотропной неоднородной среды Т. у. имеет вид

$$\frac{\partial}{\partial t} (\rho c_v T) = \frac{\partial}{\partial x} \left( \lambda \frac{\partial T}{\partial x} \right) + \frac{\partial}{\partial y} \left( \lambda \frac{\partial T}{\partial y} \right) + \frac{\partial}{\partial z} \left( \lambda \frac{\partial T}{\partial z} \right) + F,$$

где  $\rho$  — плотность среды,  $c_v$  — теплёмкость среды при пост. объёме  $V$ ;  $t$  — время;  $x, y, z$  — координаты;  $T = T(x, y, z)$  — темп-ра, к-рая вычисляется при помощи Т. у.;  $\lambda$  — коэф. теплопроводности;  $F = F(x, y, z)$  — заданная плотность тепловых источников. Величины  $\rho, c_v, \lambda$  зависят от координат и, вообще говоря, от  $T$ .

В случае изотропной однородной среды Т. у. принимает вид

$$\frac{\partial T}{\partial t} = a^2 \Delta T + f,$$

где  $\Delta$  — оператор Лапласа;  $a^2 = \lambda / \rho c_v$  — коэф. температуропроводности  $f = F / \rho c_v$ . В стационарном состоянии, когда  $T$  не меняется со временем, Т. у. переходит в **Пуассона уравнение**:  $\Delta T = f/a^2 = F_\lambda$ , а в отсутствие источников теплоты — в **Лапласа уравнение**  $\Delta T = 0$ . Процессы диффузии также описываются ур-ниями типа Т. у.

Лит.: Тихонов А. Н., Самарский А. А., Уравнения математической физики, 5 изд., М., 1977; Карслон Г., Егер Д., Теплопроводность твёрдых тел, пер. с англ., М., 1964; Владимиrow В. С., Уравнения математической физики, 5 изд., М., 1988.

Д. Н. Зубарев.

**ТЕПЛОПРОВОДНОСТЬ** — один из видов переноса теплоты от более нагретых частей тела к менее нагретым, приводящий к выравниванию темп-ры. При Т. перенос энергии осуществляется в результате непосредств. передачи энергии от частиц (молекул, атомов, электронов), обладающих большей энергией, частицам с меньшей энергией. Если относит. изменение темп-ры  $T$  на расстоянии ср. длины свободного пробега частиц  $\bar{l}$  мало, то выполняется осн. закон Т. (закон Фурье): плотность теплового потока  $q$  пропорц. градиенту темп-ры:

$$q = -\lambda \operatorname{grad} T. \quad (1)$$

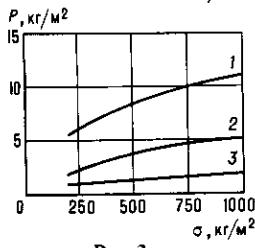


Рис. 3.