

Лекция 16

ТЕРМОДИФфуЗИОННЫЕ И ТЕРМОЭЛЕКТРИЧЕСКИЕ ЯВЛЕНИЯ

Простейшие понятия о перекрестных эффектах – Л7

Явление теплового расширения
Эффект термического увеличения давления

$$g = g(T, p) \quad \left\{ \begin{array}{l} ds = \frac{c_p}{T} dT - \gamma \alpha_p dp \\ d\gamma = \gamma \alpha_p dT - \gamma \beta_T dp \end{array} \right. \quad (III) \quad \left(\frac{\partial \gamma}{\partial T} \right)_p = \gamma \alpha_p$$

$$\xi = \left(\frac{\partial p}{\partial T} \right)_\gamma = \rho K_T \gamma \alpha_p = K_T \alpha_p$$

$$\left(\frac{\partial \gamma}{\partial p} \right)_T = -\gamma \beta_T = -\frac{1}{\rho K_T},$$

ТНП позволяет описать и объяснить большое число перекрестных явлений

Введем новое определение для потока тепла $\mathbf{J}_q = \mathbf{J}_T - \sum_{k=1}^n h_k \mathbf{J}_k$; $h_k = g_k + Ts_k$ (3)

Тожественные преобразования: $\nabla h_k = \nabla g_k + T \nabla s_k + s_k \nabla T \Rightarrow$

$$\nabla g_k = \nabla h_k - T \nabla s_k - s_k \nabla T \Rightarrow (\nabla g_k)_T = \nabla h_k - T \nabla s_k$$

Сумма во втором слагаемом в σ_s

$$\mathbf{J}_k \cdot T \nabla \left(\frac{g_k}{T} \right) = \mathbf{J}_k \cdot \left[\nabla g_k - \frac{g_k}{T} \nabla T \right] = \mathbf{J}_k \cdot \left[\nabla h_k - T \nabla s_k - s_k \nabla T - \frac{g_k}{T} \nabla T \right]$$

$$\Rightarrow \mathbf{J}_k \cdot \left[(\nabla g_k)_T - s_k \nabla T - \frac{1}{T} (h_k - Ts_k) \nabla T \right] = \mathbf{J}_k \cdot \left[(\nabla g_k)_T - h_k \frac{\nabla T}{T} \right] \quad (4)$$

$$\sigma_s = -\frac{1}{T} \left[\mathbf{J}_T \cdot \frac{\nabla T}{T} + \sum_{k=1}^n \left(\mathbf{J}_k \cdot \left[(\nabla g_k)_T - h_k \frac{\nabla T}{T} \right] \right) \right] = -\frac{1}{T} \left[\left(\mathbf{J}_T - \sum_{k=1}^n h_k \mathbf{J}_k \right) \cdot \frac{\nabla T}{T} + \sum_{k=1}^n \left(\mathbf{J}_k \cdot (\nabla g_k)_T \right) \right]$$

Производство энтропии не изменилось!

Тогда найдем «новое» определение потока энтропии

$$\mathbf{J}_s = \frac{\mathbf{J}_T - \sum_{k=1}^n (h_k - Ts_k) \mathbf{J}_k}{T} \equiv \frac{\mathbf{J}_q}{T} + \sum_{k=1}^n s_k \mathbf{J}_k = \mathbf{J}_s'$$

Неизотермическая диффузия

Переопределение потока тепла

$$\rho \frac{ds}{dt} = -\nabla \cdot \mathbf{J}_s + \sigma_s$$

$$\mathbf{J}_s = -\sum_{k=1}^n \left(\mathbf{J}_k \frac{g_k}{T} \right); \quad \sigma_s = -\frac{1}{T} \sum_{k=1}^n \left(\mathbf{J}_k \cdot T \nabla \left(\frac{g_k}{T} \right) \right)$$

$$\mathbf{J}_s = \frac{\mathbf{J}_T}{T}; \quad \sigma_s = -\mathbf{J}_T \frac{\nabla T}{T^2} \equiv \mathbf{J}_T \nabla \frac{1}{T}$$

Если в термодинамической системе совместно протекают диффузия и теплопроводность (но система не совершает работы расширения), для различных приложений поток тепла и поток энтропии можно переопределить, но так, что производство энтропии при этом не изменяется (т.е. остается инвариантным)

Действительно: Производство энтропии, связанное процессами теплопроводности, диффузии, протекающими совместно:

$$(1) \quad \sigma_s = -\frac{1}{T} \left[\mathbf{J}_T \cdot \frac{\nabla T}{T} + \sum_{k=1}^n \left(\mathbf{J}_k \cdot T \nabla \left(\frac{g_k}{T} \right) \right) \right]$$

Отдельно для диффузии подробно все выведем позже

Поток энтропии

$$(2) \quad \mathbf{J}_s = \left[\mathbf{J}_T - \sum_{k=1}^n g_k \mathbf{J}_k \right] \frac{1}{T}$$

Термодиффузия и диффузионная теплопроводность

Итак, для системы, в которой есть явления теплопроводности и диффузии, но которая не совершает работы расширения:

$$\mathbf{J}_q = \mathbf{J}_T - \sum_{k=1}^n h_k \mathbf{J}_k \quad h_k = g_k + Ts_k$$

Производство энтропии:

$$\sigma_s = -\frac{1}{T} \left[\mathbf{J}_q \cdot \frac{\nabla T}{T} + \sum_{k=1}^n \mathbf{J}_k \cdot (\nabla g_k)_{p,T} \right]$$

В замкнутой системе $\mathbf{J}_q = 0$ при постоянном объеме изменение энтальпии из-за изменения состава равно «обмену теплоты с внешней средой»:

$$\mathbf{J}_T = \sum_{k=1}^n \mathbf{J}_k h_k \quad (1)$$

В открытой системе при фиксированном объеме обмен теплотой определяется разностью между изменением энергии вследствие теплопроводности и изменением энтальпии, обусловленными потоком вещества

$$\mathbf{J}_q = \mathbf{J}_T - \sum_{k=1}^n h_k \mathbf{J}_k \quad (2)$$

Взаимодействие между потоками тепла и вещества описывают два эффекта – эффект Соре и эффект Дюфура.

В эффекте Соре поток тепла порождает поток вещества

В эффекте Дюфура при смешении веществ выделяется теплота

Двухкомпонентная система

$$p = const \quad dg = -sdT + g_1dC_1 + g_2dC_2 \quad (3)$$

или $(dg)_T = g_1dC_1 + g_2dC_2$

1) Так как $dg = d(g_1C_1 + g_2C_2)$, то

Уравнение Гиббса-Дюгема $\left\{ \begin{array}{l} C_1(\nabla g_1)_{T,p} + C_2(\nabla g_2)_{T,p} = 0 \\ J_2 + J_1 = 0 \end{array} \right. \quad (4)$

$$\begin{aligned} \Rightarrow \sigma_s &= J_q \cdot \nabla \frac{1}{T} - \left[J_1 \frac{(\nabla g_1)_{p,T}}{T} + J_2 \frac{(\nabla g_2)_{p,T}}{T} \right] = \\ &= J_q \cdot \nabla \frac{1}{T} - \left[J_1 \frac{(\nabla g_1)_{p,T}}{T} - \frac{J_1}{T} \left(-\frac{C_1}{C_2} (\nabla g_1)_{p,T} \right) \right] = J_q \cdot \nabla \frac{1}{T} - J_1 \cdot \frac{1}{T} \left(1 + \frac{C_1}{C_2} \right) (\nabla g_1)_{p,T} \end{aligned} \quad (5)$$

Из (5) «следуют» феноменологические соотношения для потоков:

$$\left\{ \begin{array}{l} J_q = -\frac{L_{qq}}{T^2} \nabla T - L_{q1} \frac{1}{T} \left(1 + \frac{C_1}{C_2} \right) \frac{\partial g_1}{\partial C_1} \nabla C_1 \\ J_1 = -\frac{L_{1q}}{T^2} \nabla T - L_{11} \frac{1}{T} \left(1 + \frac{C_1}{C_2} \right) \frac{\partial g_1}{\partial C_1} \nabla C_1 \end{array} \right. \quad (6)$$

Полагая $J_1 = -\frac{L_{1q}}{T^2} \nabla T - D_1 \rho \nabla C_1 = 0$, найдем стационарное распределение концентрации

Используя (9), (11), найдем $L_{q1} = L_{1q} \quad (9) \quad s_T = \frac{D_T}{D_1} = \frac{L_{1q}}{D_1 T^2 C_1 \rho} \quad (11)$

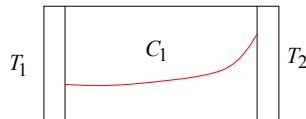
$$\frac{\nabla C_1}{\nabla T} = -\frac{C_1 D_T}{D_1} = -C_1 s_T = 0 \quad (12)$$

Коэффициент Соре имеет размерность T^{-1}

Для электролитов, неэлектролитов и газов: $s_T \sim 10^{-2} - 10^{-3}$

Для полимеров – много больше

Явление термодиффузии используется при разделении изотопов



В молекулярной теории газов и жидкостей коэффициент термодиффузии имеет ту же размерность, что и к-т концентрационной диффузии, тогда

$$k_T = \frac{D_T}{D} \quad \text{-безразмерная величина, сложная функция концентраций}$$

Теперь можем определить коэффициенты диффузии и теплопроводности:

$$D_1 = \frac{L_{11}}{T\rho} \left(1 + \frac{C_1}{C_2} \right) \frac{\partial g_1}{\partial C_1} \quad (7)$$

$$\lambda_T = \frac{L_{qq}}{T^2} \quad (8)$$

Соотношение взаимности: $L_{q1} = L_{1q} \quad (9)$

Перекрестный поток $-(L_{1q}/T^2) \nabla T$ обычно представляют в виде

$$-(L_{1q}/T^2) \nabla T = -C_1 D_{T\rho} \nabla T \quad (10)$$

$D_{T\rho}$ - коэффициент термодиффузии

\Rightarrow Поток вещества пропорционален концентрации

Коэффициент Соре: $s_T = \frac{D_T}{D_1} = \frac{L_{1q}}{D_1 T^2 C_1 \rho} \quad (11)$

В закрытой системе из-за потока теплоты устанавливается градиент концентрации. Полагая, что $J_1 = 0$, найдем стационарное распределение C_1

(появление плотности связано с тем, что рассматриваем массовые потоки)

Поток теплоты, вызванный потоком вещества, определяется **коэффициентом Дюфура: D_d**

Так как теплота сопровождает поток вещества и пропорциональна концентрации, коэффициент Дюфура определяют так:

$$C_1 D_d = L_{q1} \frac{1}{T} \left(1 + \frac{C_1}{C_2} \right) \frac{\partial g_1}{\partial C_1} \quad (13)$$

С помощью (11) и (13):

$$\frac{D_d}{D_T} = T\rho \left(1 + \frac{C_1}{C_2} \right) \left(\frac{\partial g_1}{\partial C_1} \right)_{T,p} \quad (14)$$

Это соотношение было подтверждено экспериментально

В результате имеем систему уравнений для потоков: $\left\{ \begin{array}{l} J_q = -\lambda_T \nabla T - C_1 D_d \nabla C_1 \\ J_1 = -C_1 D_{T\rho} \nabla T - D_1 \rho \nabla C_1 \end{array} \right. \quad (15)$

В приближении идеального газа:

$$dg_1 = \frac{RT}{m_1} d \ln C_1 \quad (16) \quad \Rightarrow$$

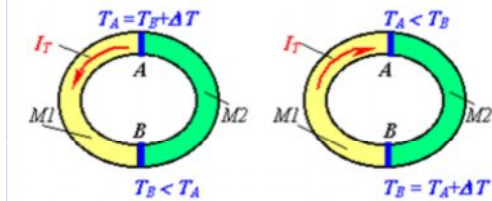
$$\frac{D_d}{D_T} = \frac{RT}{m_1 C_1} \rho \left(1 + \frac{C_1}{C_2} \right) \quad (17)$$

Термоэлектрические явления

Одним из важнейших применений термодинамики необратимых процессов является построение теории термоэлектрических явлений, которые всегда связаны с необратимым переносом теплоты. Экспериментально известны три термоэлектрических явления в твердых телах.

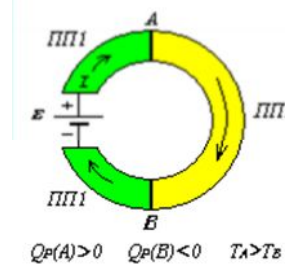
Эффекты Зеебека, Пельтье, Томсона

Эффект Зеебека состоит в том, что в электрической цепи, составленной из разных проводников, возникает термо-э.д.с., если места контактов поддерживаются при разных температурах. Если цепь замкнута, то в ней течет электрический ток (так называемый термоток), причем изменение знака у разности температур спаев сопровождается изменением направления термотока. Но в цепи, состоящей из двух сверхпроводящих материалов, спаи которых поддерживаются при разных температурах, термо-э.д.с. не возникает. Эффект открыт в 1821 г. Т.И. Зеебеком.

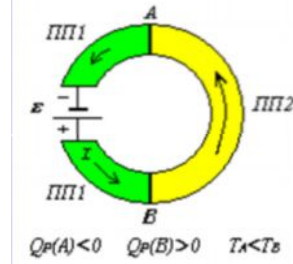


Эффект Пельтье - термоэлектрическое явление, обратное эффекту Зеебека: при пропускании электрического тока через контакт (спай) двух различных веществ (проводников или полупроводников) на контакте, помимо джоулева тепла, происходит выделение дополнительного тепла Пельтье при одном направлении тока и его поглощение при обратном направлении. Явление Пельтье было открыто Ж. Пельтье (J. Peltier) в 1834 г.

Выделение тепла Пельтье



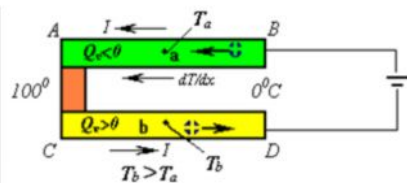
Поглощение тепла Пельтье



Эффект Томсона также относится к термоэлектрическим эффектам и заключается в следующем: при пропускании электрического тока через полупроводник (или проводник), вдоль которого существует градиент температуры, в нем, помимо джоулева тепла, в зависимости от направления тока будет выделяться или поглощаться дополнительное количество тепла (теплота Томсона).

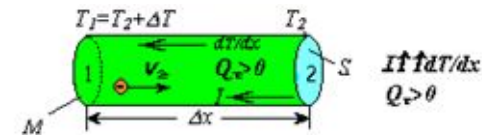
Неравномерное нагревание первоначально однородного образца меняет его свойства, делая вещество неоднородным. Поэтому явление Томсона это, в сущности, своеобразное явление Пельтье с той разницей, что неоднородность вызвана не различием химического состава образца, а изменением температуры с координатой.

Схема опыта по наблюдению эффекта Томсона



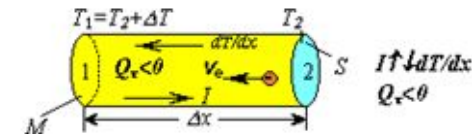
Выделение тепла Томсона при параллельности тока и градиента температуры в образце

Рис.1,а



Поглощение тепла Томсона при антипараллельности тока и градиента температуры в образце

Рис.1,б



Для термодинамического описания этих явлений требуется найти производство или скорость возникновения энтропии в неоднородном проводнике при прохождении по нему тока и одновременном наличии в нем градиента температуры

Базаров И.П. Термодинамика, М: Высшая школа, 1971 г.
(есть более поздние издания)