Министерство науки и высшего образования Российской Федерации Федеральное государственное бюджетное образовательное учреждение высшего образования

«Российский химико-технологический университет имени Д.И. Менделеева»

ЛЕКЦИЯ №2

Выполнил студент группы КС-36: Золотухин Андрей Александрович

Ссылка на репозиторий: https://github.com/

CorgiPuppy/

chem-tech-control-sys-labs

Москва 2025

Оглавление

Термодинамический анализ]
Диссипативная функция многофазной гетерогенной среды]

Термодинамический анализ

Диссипативная функция многофазной гетерогенной среды

Получу диссипативную функцию многофазной гетерогенной среды - *производство* энтропии, - которая играет важную роль в термодинамике необратимых процессов.

Пусть имеется объём V, где находятся две фазы с объёмами V_1 и V_2 . Пусть смесь в целом неравновесна. Но в каждой фазе в малом локальном объёме существует локальное термодинамическое равновесие; тогда для каждой из фаз (в малом локальном объёме выполняется соотношение Гиббса:

$$\rho_i T_i \frac{d_i S_i}{dt} = \rho_i \frac{d_i u_i}{dt} - \frac{\alpha_i P_i}{\rho_i^0} \frac{d_i \rho_i}{dt} - \rho_i \mu_{ik} \frac{dC_{ik}}{dt},$$

где S_i - удельная энтропия i-фазы; μ_{ik} - химический потенциал k-ого компонента в i-фазе.

Энтропия всей системы имеет вид

$$\rho S = \rho_1 S_1 + \int_0^R \rho_2^0 fr S_2 dr.$$

Изменение энтропии всей системы во времени имеет вид:

$$\rho \frac{dS}{dt} = \rho_i \frac{d_i S_i}{dt} + \int_0^R \rho_2^0 fr \frac{d_2 S_2}{dt} dr + \int_0^R \rho_2^0 f\eta (S_2 - S_1) dr.$$

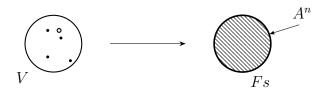
Подставим в данную формулу соотношения Гиббса для каждой из фаз, а в соответствующие соотношения Гиббса подставим уравнения изменения внутренних энергий и концетраций компонентов и, приведя подобные члены, получим

$$\rho \frac{dS}{dt} = \left\{ -\nabla \left(\frac{\vec{q_1}}{T_1}\right) + \nabla \left(\frac{\mu_{1k}\vec{J_{1k}}}{T_1}\right) \right\} + \left\{ \frac{1}{T_1}\tau_1^{kl}e_1^{kl} + \frac{\vec{q_1}}{T_1}gradT_1 + \vec{J_{1k}}grad\frac{\mu_{1k}}{T_1} + \int_0^R q_{12}(\frac{1}{T_2} - \frac{1}{T_1})dr + \frac{1}{T_1}\int_0^R \rho_2^0 fr \vec{f_{12}}(\vec{\nu_1} - \vec{\nu_2})dr + \int_0^R \rho_2^0 f\eta \left[\left(\frac{\mu_{1k}}{T_2} - \frac{\mu_{2k}}{T_2}\right) + i_1\left(\frac{1}{T_2} - \frac{1}{T_1}\right) \right]dr \right\}.$$

Проинтегрирую полученное соотношение по объёму V, занимаемому смесью, используя формулу Гаусса-Остроградского:

$$\int_{V} div A dV = \int_{Fs} A^{n} dF s,$$

где A - вектор; A^n - проекция вектора на нормаль к поверхности S.



Тогда получаю

$$\begin{split} \rho \frac{dS}{dt} &= \int_{V} \rho \frac{dS}{dt} dV = \{ \int_{Fs} -q_{1}^{n} dFs + \int_{Fs} \frac{\mu_{1k}}{T_{1}} J_{1k}^{n} dFs \} + \int_{V} \{ \frac{1}{T_{1}} \tau_{1}^{kl} e_{1}^{kl} + \frac{\vec{q_{1}}}{T_{1}} gradT_{1} + \vec{J_{1k}} grad\frac{\mu_{1k}}{T_{1}} + \int_{0}^{R} q_{12} (\frac{1}{T_{2}} - \frac{1}{T_{1}}) dr + \frac{1}{T_{1}} \int_{0}^{R} \rho_{2}^{0} fr \vec{f_{12}} (\vec{\nu_{1}} - \vec{\nu_{2}}) dr + \int_{0}^{R} \rho_{2}^{0} f\eta [(\frac{\mu_{1k}}{T_{2}} - \frac{\mu_{2k}}{T_{2}}) + i_{1} (\frac{1}{T_{2}} - \frac{1}{T_{1}})] dr \} dV. \end{split}$$

Таким образом, изменение энтропии можно представить в виде суммы двух слагаемых:

$$\rho \frac{dS}{dt} = \rho \frac{dS^{(l)}}{dt} + \rho \frac{dS^{(i)}}{dt},\tag{1}$$

где $\rho \frac{dS^{(l)}}{dt} = -q_1^n dF s + \int_{Fs} \frac{\mu_{1k}}{T_1} J_{1k}^n dF s$ отражает изменение энтропии смеси за счёт обмена энергией и массой с окружающей средой. *1-ое слагаемое* характеризует изменение энтропии за счёт обмена энергией $(q_1^n$ - поток тепла через поверхность), *2-ое слагаемое* - за счёт обмена массой с окружающей средой $(J_{1k}^n$ - поток массы через поверхность).

2-ое слагаемое $\rho \frac{dS^{(i)}}{dt} = \sigma$ определяет приращение энтропии смеси за счёт внутренних необратимых процессов и представляет собой произведение термодинамическиъ поток на термодинамические движущие силы.

Второй член, связанный с необратимостью процессов, называется *производством* энтропии σ и представляет собой диссипативную функцию, причём $\sigma \geq 0$.

Производство энтропии можно представить в виде

$$\sigma = \sum_{i} J_i X_i,$$

где J_i, X_i - термодинамические потоки и движущие силы необратимых процессов.

В состоянии равновесия для всех необратимых процессов, происходящих в гетерогенных полидисперсных средах,

$$J_i = 0, , X_i = 0.$$

Поэтому естественно предположить, что по крайней мере для состояния вблизи равновесия между потоками и движущими силами существуют линейные однородные соотношения в виде

$$J_i = L_i X_i.$$

Таблица потоков и соответствующих им движущих сил

Потоки (следствия)	Силы (причины)	
ТЕНЗОРЫ		
$ au_1^{kl}$ - поток вязких напряжений	e_1^{kl} - тензор скоростей деформаций	
ВЕКТОРЫ		
$\vec{f}_{12} = L(\vec{\nu}_1 - \vec{\nu}_2) = \mu 3\pi d(\vec{\nu}_1 - \vec{\nu}_2) \; (ceязь - з.$ $Cmoκca)$ - поток силы взаимодействия между несущей фазой и включением; μ - вязкость, $3\pi d$ - размер частицы	$(\vec{ u_1} - \vec{ u_2})$ - движущая сила взаимодействия между потоком и включением	
$ec{q_1} = \lambda gradT_1 \; (ceязь - з. \; \Phi ypьe)$ - поток тепла внутри несущей фазы; λ - коэффициент теплопередачи	$gradT_1=egin{pmatrix} rac{\partial T_1}{\partial x} \\ rac{\partial T_1}{\partial y} \\ rac{\partial T_1}{\partial z} \end{pmatrix}$ - движущая сила теплопереноса	
$ec{J}_{1k} = Dgrad(rac{\mu_{1k}}{T_1}) = DgradC_1 \; (\emph{ceязь} - \emph{з. Фика})$ - поток массы в сплошной фазе	$grad(rac{\mu_{1k}}{T_1})=gradC_{1k}=egin{pmatrix} rac{\partial C_{1k}}{\partial x} \\ rac{\partial C_{1k}}{\partial y} \\ rac{\partial C_{1k}}{\partial z} \end{pmatrix}$ - движущая сила массопереноса с сплошной среде	
СКАЛЯРЫ		
$q_{12} = \beta_{12} 4\pi d^2 (T_1 - T_2)$ (связь - ур. теплопередачи)- поток тепла между несущей фазой и включением; β_{12} - коэффициент теплопередачи, $4\pi d^2$ - поверхность частицы	$(T_1 - T_2)$ - движущая сила теплопереноса между несущей фазой и включением	