Цифровое моделирование физикохимических систем

Раздел 4. Химическое и фазовое равновесие

Лекция 4.2. Химическое равновесие

Лектор: доцент кафедры информационных компьютерных технологий, к.т.н. Митричев Иван Игоревич Москва

Термодинамическое описание химической реакции

Вспомним лекцию 1.2 (последний слайд)

$$dG = \sum_{i=1}^{k} \mu_i \nu_i d\xi \le 0$$

Стехиометрический коэффициент для исходных веществ берется со знаком «минус»

Поделив обе части на $d\xi$, имеем для химической реакции c глубиной протекания $d\xi$

$$\Delta_r G_{T,p} = \sum v_i \mu_i$$

По определению (лекция 2.1)

$$\mu_i(p_i, T) = \mu_i^0(T) + RT \ln a_i$$

С учетом этого, получаем

$$\Delta G_{T,p} = \sum_{i} v_i \mu_i^{\delta} + RT \ln \prod_{i} a_i^{v_i}.$$

ИЛИ

$$\Delta_r G_{T,p} = \Delta_r G^0 + RT \ln Q_r$$

Изотерма Вант-Гоффа. Произведение текущих активностей

В любой момент реакции

$$\Delta G_{T,p} = \sum v_i \mu_i^{\delta} + RT \ln \prod_i a_i^{v_i}.$$

$$\Delta_r G_{T,p} = \Delta_r G^0 + RT \ln Q_r$$

Изотерма Вант-Гоффа

Для реакции

$$aA + \beta B \rightleftharpoons \sigma C + \tau D$$

$$Q_r = \frac{a(C)^{\sigma} a(D)^{\tau}}{a(A)^{\alpha} a(B)^{\beta}}$$

Произведение текущих активностей веществ-участников реакции в степенях, соответствующих стехиометрическим коэффициентам "reaction quotient"

Так как стехиометрические коэффициенты реагентов — отрицательные, то все реагенты попадают в знаменатель, а продукты реакции — в числитель.

Константа равновесия

При бесконечном времени протекания реакции устанавливается химическое равновесие. Достигнутые значения концентраций (активностей) называют равновесными.

$$\Delta_r G_{T,p} = \Delta_r G^0 + RT \ln Q_r$$

Произведение равновесных активностей есть константа равновесия (по активностям)

$$Q_r^{\mathsf{pabh}} = K_{\mathrm{eq}}$$

$$lpha A + eta B
ightharpoonup \sigma C + au D$$

$$K_{eq} = \frac{a_{\text{равн}}(C)^{\sigma} a_{\text{равн}}(D)^{\tau}}{a_{\text{равн}}(A)^{\alpha} a_{\text{равн}}(B)^{\beta}}$$

Произведение равновесных активностей веществ-участников реакции в степенях, соответствующих стехиометрическим коэффициентам – константа равновесия

Связь стандартного изменения энергии Гиббса реакции и константы равновесия

В состоянии равновесия изобарно-изотермический потенциал (энергия Гиббса) равен 0, т.е.

$$\Delta_r G = 0 = \Delta_r G^0 + RT \ln K_{\rm eq}$$

Отсюда получим важнейшую формулу

$$\Delta_r G^0 = -RT \ln K_{
m eq}.$$

Константа равновесия связана со стандартным значением изменения энергии Гиббса!

$$K_{eq} = e^{-\frac{\Delta_r G^0}{RT}} = \exp(-\frac{\Delta_r G^0}{RT})$$

Определение направления протекания реакции

Перепишем изотерму Вант-Гоффа в виде

 $\Delta_r G_{T,p}$ является критерием направленности реакции

$$\Delta G_{p,T} = RT \ln Q_r - RT \ln K_{\rm eq}$$

Если $Q > K_{eq}$, то есть произведение текущих активностей больше равновесного - то $\Delta_r G_{T,p} > 0$, и протекает обратная реакция для которой $\Delta G = -\Delta_r G_{T,p} < 0$.

Если $Q < K_{ea}$, то $\Delta_r G_{T,p} < 0$, и протекает прямая реакция.



Если $Q = K_{eq}$, достигнуты равновесные активности, и прямая и обратная реакция уравновесили друг друга и идут с одинаковой скоростью. Достигнуто **химическое равновесие**.

Отметим, что убыль энергии Гиббса есть максимальная полезная работа в изобарно-изотермическом процессе

$$A_{max}$$
 $=$ - $\Delta_r G_{T,p}$

Изотерма Вант-Гоффа для идеальных смесей

Для идеальной газовой смеси вместо a_i используют p_i

$$\Delta_r G_{p,T} = \Delta_r G_T^{\circ} + RT \ln \prod_i p_i^{V_i}$$

где

$$K_p = \exp\left(\frac{-\Delta G_T^o}{RT}\right) = \left(\frac{p_C^c p_D^d}{p_A^a p_B^b}\right) = \prod_i \left(p_i^{\nu_i}\right)_{pabh}$$

В гетерогенной системе, индивидуальные твердые или жидкие вещества, которые не образуют растворов (их активность равна мольной доле = 1), исключаются из константы равновесия

$$C_{\text{(графит)}} + CO_{2(\Gamma)} \leftrightarrow 2CO_{(\Gamma)} \qquad K_P = \frac{p_{CO}^2}{p_{CO_2}}.$$

Для V, T = const изотерма может быть выведена аналогично

$$\Delta_r A_{V,T} = \Delta_r A_{V,T}^{\circ} + RT \ln \prod_i c_i^{v_i}$$

Различные виды константы равновесия

$$\Delta_r G^0 = -RT \ln K_{
m eq}.$$

$$K_{eq} = K_a = \prod a_i^{
u_i}$$

Для реальных газов фугитивности вместо давлений

Экспериментально для газов удобно определять

Для идеальных газов $K_{eq} = K_n$

$$K_p = \prod p_i^{
u_i}$$
 .

Используя определение парциального мольного давления, имеем

$$K_p = K_x P^{\Delta v_i}, \qquad K_p = K_c \cdot (RT)^{\Delta v_i}$$

где Δv_i изменение числа молей веществ в ходе реакции, или разность стехиометрических коэффициентов (считается по уравнению реакции без учета твердых в-в, не образующих растворов, см. слайд 7).

Для идеального раствора
$$K_{eq}=K_{a}=K_{x}$$

$$K_c = \prod c_i^{
u_i}$$

При этом для идеального раствора
$$K_c = \prod c_i^{
u_i}$$
. $K_{\mathsf{n}} = K_{\mathsf{x}} \left(\sum_{\mathsf{i}} \mathsf{n}_{\mathsf{i}}\right)^{\Delta \mathsf{v}_{\mathsf{i}}}$

Задача [1]

Известно, что термодинамическая константа реакции

$$COCl_{2(\Gamma)} \leftrightarrow Cl_{2(\Gamma)} + CO_{(\Gamma)}$$

составляет 21,4 при 1000 К. Требуется определить в какую сторону будет направлен процесс, если при общем давлении, равном 2 атм, смесь, содержащая 1 моль фосгена, 3 моля хлора и 1 моль СО, будет нагрета до указанной температуры.

$$\begin{split} \prod_{i} a_{i}^{v_{1}} &= \frac{p_{CO}p_{Cl_{2}}}{p_{COCl_{2}}} = \frac{x_{CO}p_{obit,} x_{Cl_{2}}p_{obit,}}{x_{COCl_{2}}p_{obit,}} = \frac{x_{CO}x_{Cl_{2}}p_{obit,}}{x_{COCl_{2}}} = \frac{n_{CO}n_{Cl_{2}}p_{obit,}}{n_{COCl_{2}}\sum n_{i}} = \\ &= \frac{3\cdot 1}{1}\cdot \frac{2}{5} = 1,2 \end{split}$$

Принцип Ле-Шателье

Согласно принципу Ле Шателье, если на систему, находящуюся в состоянии равновесия, оказать внешнее воздействие, то равновесие сместится в сторону уменьшения эффекта внешнего воздействия.

- 1. Повышение давления сдвигает равновесие в сторону уменьшения количества молекул (объема) газа.
- 2. Добавление реагента реакции сдвигает равновесие в сторону уменьшения количества этого компонента (в сторону продуктов).
- 3. Повышение (или понижение) температуры сдвигает равновесие в направление реакции, протекающей с поглощением (выделением) теплоты.

$$N_2 + 3H_2 \leftrightarrow 2NH_3 \qquad \Delta_r H^o < 0$$

Вопрос: при каких условиях (Р, Т - ?) лучше вести синтез аммиака?

Влияние температуры на химическое равновесие

Из уравнения Гиббса-Гельмгольца

$$\frac{\partial \left(\frac{\Delta_r G_T^{\circ}}{T}\right)_P}{\partial T} = -\frac{\Delta_r H^{\circ}}{T^2}$$

Отсюда получаем изобару Вант-Гоффа

$$\frac{d \ln K_a^{\circ}}{dT} = \frac{\Delta_r H^{\circ}}{RT^2}$$

В эндотермических реакциях константа равновесия растет с ростом температуры.

В экзотермических реакциях константа равновесия снижается с ростом температуры.

Для
$$V = const - изохора Вант-Гоффа$$
 $\left(\frac{d \ln K_c}{dT}\right) = \frac{\Delta_r U}{DT^2}$

$$\left(\frac{d \ln K_c}{dT}\right)_V = \frac{\Delta_r U}{RT^2}$$

Влияние температуры на химическое равновесие (2)

Изменение энергии Гиббса при ф.п. I рода = 0, поэтому разрыва на кривых нет.

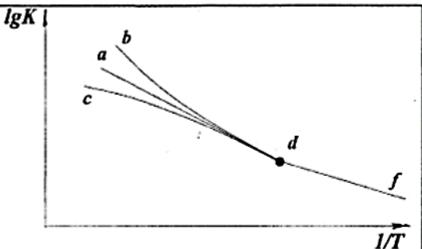


Рис. 24 .Температурная зависимость константы равновесия эндотермической реакции:

а-d, d-f: $\Delta_r H_T^\circ \cong \text{const}$; b-d: $\Delta_r H_T^\circ \text{ возрастает с повышением}$. температуры: $\Delta_r C_p^\circ > 0$; c-d: $\Delta_r H_T^\circ$ уменьшается с повышением температуры: $\Delta_r C_p^\circ < 0$; d - фазовый переход в одном из продуктов.

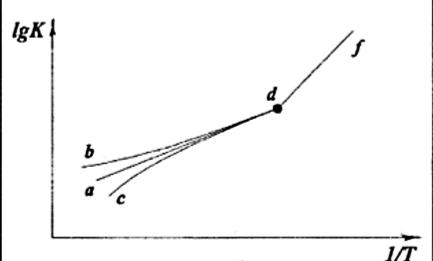


Рис. 25 .Температурная зависимость константы равновесия экзотермической реакции:

а-d, d-f: $\Delta_r H_T^\circ \cong \text{const}$; b-d: $\Delta_r H_T^\circ = \text{возрастает}$ (с учётом знака) с повышением температуры: $\Delta_r C_p^\circ > 0$; c-d: $\Delta_r H_T^\circ = \text{уменьшается}$ (с учётом знака) с повышением температуры: $\Delta_r C_p^\circ < 0$; d фазовый переход в одном из продуктов.

Влияние температуры на химическое равновесие - интегральный вид

$$(\ln K_a)_T = (\ln K_a)_{298} + \int_{298}^T \frac{\Delta_r H^\circ}{RT^2} dT$$

Подставив конкретный вид энтальпии от температуры в уравнение и взяв (например) аналитически интеграл, получаем константу равновесия при заданной температуре.

Расчет константы равновесия

1) Через стандартное значение изменения энергии Гиббса реакции

$$K_a^0 = \exp(-\frac{\Delta_r G^0}{RT})$$

которая вычислена, например, как

$$\Delta_r G_T^{\circ} = \sum (v_i \Delta_f G_i^{\circ})_T$$

2) Через константы реакций образования всех веществ участников реакции (применив следствие закона Гесса)

$$\lg K_a^o(T) = \sum v_i \lg K_f$$

Расчет равновесного состава смеси по константе равновесия

- 1) Может быть дана константа равновесия или изменение энергии Гиббса реакции $K_a^0 = \exp(-\frac{\Delta_r G^0}{RT})$
- 2) Решают уравнение для равновесных концентраций веществ, входящих в состав константы равновесия.

Реакция в жидкой фазе
$$A + B = C + D$$
 $K_n = K_x \left(\sum_i n_i\right)^{\Delta v_i}$ Начальные концентрации $A_0, B_0, 0, 0$ В состоянии равновесия A_0 -у, B_0 -у, у, у прореагировало у моль

Здесь
$$K_n = K_x = K_a = y^2 / ((A_0-y)(B_0-y))$$
 $(K-1)\ y^2 - Ky(A_0+B_0) + KA_0B_0 = 0$ $y_{1,2} = (K(A_0+B_0) \pm \sqrt{D}) / 2(K-1),$ где $D = K^2(A_0+B_0)^2 - 4(K-1)KA_0B_0$

Расчет конверсии реагента по константе равновесия

Реакция в жидкой фазе A + B = C + D Начальные концентрации A_0 , B_0 , 0, 0 В состоянии равновесия A_0 -y, B_0 -y, y, y прореагировало у моль

Здесь
$$K_n = K_x = K_a = y^2 / ((A_0 - y)(B_0 - y))$$
 $(K - 1) y^2 - K y (A_0 + B_0) + K A_0 B_0 = 0$ $y_{1,2} = (K (A_0 + B_0) \pm \sqrt{D}) / 2(K - 1)$, где $D = K^2 (A_0 + B_0)^2 - 4 (K - 1) K A_0 B_0$ Обычно только один из корней (у) будет положительным и не превышающим A_0 (то есть, будет иметь физический смысл)

Конверсия вещества есть его доля, прореагировавшая в ходе реакции, выраженная в процентах

$$X(A) = (y / A_0) \cdot 100 \%$$

Расчет равновесного состава смеси в случае протекания нескольких реакций

- 1) Может быть дана константа равновесия или изменение энергии Гиббса реакции $K_a^0 = \exp(-\frac{\Delta_r G^0}{RT})$
- 2) Решают уравнение для равновесных концентраций веществ, входящих в состав константы равновесия.

Реакция 1 в жидкой фазе	A +	$\mathbf{B} =$	\mathbf{C} +	D	$\sim (\sum_{i})^{\Delta v_{i}}$
Начальные концентрации	A_0 ,	B_0 ,	0,	0	$K_n = K_x \left(\sum_i n_i \right)$
Реакция 2 в жидкой фазе	\mathbf{A} +	$\mathbf{E} =$	${f F}$		$\sum n_i = A_0$ -y-x + B ₀ -y + y + y + E ₀ -x + x =
Начальные концентрации	A_0 ,	E_0 ,	0		
В состоянии равновесия	A_0 -y	$-x,B_0-y$	у, у,	y	(прореагировало у моль по р. 1)
В состоянии равновесия	A_0 -y	$-x, E_0$	X, X		(прореагировало х моль по р. 2)
Здесь $K_{a1} = K_{x1} = K_{n1} (\sum n_i)^{-\alpha}$	_	U	•	0	~
$K_{a2} = K_{x2} = K_{n2} (\sum n_i)^{-(-1)} = x (A_0 + B_0 + E_0 - x) / ((A_0 - y - x)(E_0 - x))$					
$y_{1,2}, x_{1,2}$ – СНАУ, численным методом (например, методом простой итерации) 17					