#### Лекция 13

Реакции в растворах. (Продолжение)

Константы равновесия для химических реакций в растворах измеряются через концентрации. Каковы свойства таких констант? От чего они зависят?

Практические константы равновесия.

Для идеальных газов вводят размерную константу

$$K_{p} = \frac{p_{A_{2}B}}{p_{A}^{2}p_{B}} = K \times \frac{(p_{A_{2}B}^{0})}{(p_{A}^{0})^{2}(p_{B}^{0})}$$
(1)

(размерность  $K_p$  -  $\{$ бар  $^{(\Delta n)}\}$ , если хотите сохранить численное равенство с K !

$$\left(\frac{d\ln K_p}{dT}\right) = \left(\frac{d\ln K}{dT}\right) = \frac{\Delta H^0}{RT^2} \tag{2}$$

Можно ввести также размерную константу

$$K_{c} = \frac{c_{A_{2}B}}{c_{A}^{2}c_{B}} = K_{p} \times (RT)^{-\Delta n} = K \times \frac{(p_{A_{2}B}^{0})}{(p_{A}^{0})^{2}(p_{B}^{0})} \times (RT)^{-\Delta n}$$
(3)

(размерность  $K_c$  - {концентрация $^{(-\Delta n)}$ }.

$$\left(\frac{d\ln K_c}{dT}\right) = \left(\frac{d\ln K}{dT}\right) - \left(\Delta n \frac{d\ln RT}{dT}\right) = \frac{\Delta H^0}{RT^2} - \Delta n \frac{RT}{RT^2} = \frac{\Delta U^0}{RT^2} \tag{4}$$

Практические константы в растворах.

При работе в разбавленных растворах используются размерные константы, выраженные через молярности C и моляльности M.

В разбавленном растворе:

c (моль/литр раствора) = 
$$\frac{xd_r 1000}{M_r}$$
 (d<sub>r</sub>, M<sub>r</sub> - плотность растворителя и его молекулярный вес)

m (моль/1000г растворителя) =  $x * 1000/M_r$ 

В разбавленных растворах можно ввести константы, выраженные через молярные концентрации:

$$K = \frac{c_{\scriptscriptstyle g} c_{\scriptscriptstyle 9}}{c_{\scriptscriptstyle \kappa} c_{\scriptscriptstyle c}} = K_{\scriptscriptstyle c}$$

В общем случае:

$$K_c = K \times \left(\frac{d_r 1000}{M_r}\right)^{\Delta n} \tag{5}$$

Константу  $K_{\rm C}$  можно считать размерной. K - безразмерная термодинамическая константа.

Химический потенциал компонента в разбавленном растворе можно представить в виде:

$$\mu_1 = \mu_1^{\otimes} + RT \ln c_1$$

Возможны следующие преобразования:

$$\mu_{1} = \mu_{1,x}^{\otimes} + RT \ln x_{1} = \mu_{1,x}^{\otimes} + RT \ln c_{1} - RT \ln \left(\frac{1000d_{p}}{M_{p}}\right) + RT \ln \left(\frac{c_{0}}{c_{0}}\right)$$

$$\mu_{1} = \mu_{1,x}^{\otimes} - RT \ln \left(\frac{1000d_{p}}{M_{p}c_{0}}\right) + RT \ln \left(\frac{c_{1}}{c_{0}}\right)$$

$$\mu_{1,x}^{\otimes} - RT \ln \left( \frac{1000 d_p}{M_p c_0} \right) = \mu_{1,c}^{\otimes}$$
 (6)

где  $C_0 = 1$  моль/л - единичная концентрация.

Стандартный потенциал для случая, когда используются молярные концентрации, определяется соотношением

$$\mu_{1,c}^{\otimes} = \lim_{c_1 \to 0} (\mu_1 - RT \ln c_1)$$
 (7)

Химический потенциал  $\mu_{1,c}^{\otimes}$ , определенный строго соотношением (7), равен химическому потенциалу компонента 1 в растворе с концентрацией этого компонента c=1 моль /  $\pi$ . Раствор подчиняется закону Генри!

Следующую таблицу полезно смотреть одновременно с таблицей «Формы записи химических потенциалов» из лекции 9.

Таблица. Формы записи константа равновесия

Среда	K	Закон действия масс $(Q)$	ln K = f(p,T)
В газе:			
ид. реал.	K (T)	$\begin{vmatrix} \frac{p_{A_2B}}{p_A^2 p_B} \times \frac{\left(p_A^0\right)^2 p_B^0}{p_{A_2B}^0} \\ \frac{f_{A_2B}}{f_A^2 f_B} \times \frac{\left(p_A^0\right)^2 p_B^0}{p_{A_2B}^0} \end{vmatrix}$	$\left(\frac{d\ln K}{dT}\right) = \frac{\Delta H_T^0}{RT^2}$
		$f_A^{z}f_B$ $p_{A_2B}^{\circ}$	
В растворе ж.,тв.,			
Станд. с. – чистое в=во: реальный	K <sup>0</sup> (p,T)	$\left(rac{a_{A_2B}}{a_A^2a_B} ight)^0 \ rac{x_{A_2B}}{x_A^2x_B}$	$\left(\frac{\partial \ln K}{\partial T}\right)_{p} = \frac{\Delta H_{T}^{0}}{RT^{2}}$ $\left(\frac{\partial \ln K}{\partial p}\right)_{T} = -\frac{\Delta V_{T}^{0}}{RT}$
идеальный (?)	(F,-)	$\frac{x_{A_2B}}{x_A^2x_B}$	$\left[ \left( \frac{\partial \mathbf{m} \mathbf{K}}{\partial p} \right)_T = -\frac{\Delta \mathbf{V}_T}{RT} \right]$

В разбавленном р=ре: Растворитель — уч. реакции. Станд. с. — чистое в=во — для растворителя; беск. разб. раст. — для остальных.	$K^{0,\otimes}(p,T)$ раств=тель	$\frac{x_{A_2B}}{x_A^2x_B}$	$\left(rac{\partial \ln K}{\partial T} ight)_p = rac{\Delta H_T^{0,\otimes}}{RT^2}$ $\left(rac{\partial \ln K}{\partial p} ight)_T = -rac{\Delta V_T^{0,\otimes}}{RT}$ (растворитель !)
В разбавленном р=ре: Инертный растворитель., Станд. с. –беск. разб. раст. – для всех.	$K^{\otimes}(p,T)$ раств=тель	$\frac{x_{A_2B}}{x_A^2x_B}$	$\left(\frac{\partial \ln K}{\partial T}\right)_{p} = \frac{\Delta H_{T}^{\otimes}}{RT^{2}}$ $\left(\frac{\partial \ln K}{\partial p}\right)_{T} = -\frac{\Delta V_{T}^{\otimes}}{RT}$ (растворитель !)

Зависимость K от давления – слабая, проявляется при изменении  $\mathfrak p$  от 1 до 1000 бар.

## Примеры выбора стандартных состояний для гетерогенных химических реакций.

Расчет выходов продуктов при химической реакции.

- 1) В растворах равновесное распределение продуктов зависит от растворителя.
- 2) С помощью константы равновесия мы считаем равновесие в одной реакции. Система же по Второму закону идет к минимуму энергии Гиббса всей системы. Одновременно устанавливается несколько химических равновесий.

Рассмотрим два примера:

1) 
$$N_2 + 3H_2 = 2NH_3$$
,  $T=1000K$   $3n(N_2) = n(H_2)$ ;  $P=16ap$   $K(298) = 10^{-6}$   $K(1000) = 10^{-6}$ 

$$p(H_2) = 7.4*10^{-1} \text{ fap}; \ p(N_2) = 2*10^{-1} \text{ fap}; \ p(NH_3) = 2*10^{-4} \text{ fap}$$

Расчет в минимуме энергии Гиббса системы даст те же цифры.

2) 
$$C_2H_4 + H_2 = C_2H_6$$
,  $T=1000K$   $n(C_2H_4) = n(H_2)$ ;  $P=1$  бар

$$K(1000) = 7$$
  $p(H_2) = 0.25$  dap;  $p(C_2H_4) = 0.25$  dap;  $p(C_2H_6) = 0.5$  dap

Расчет в минимуме энергии Гиббса системы дает:

$$p(H_2) = 0.9$$
 бар;  $p(CH_4) = 0.1$  бар; в системе выпадет твердый графит.

$$p(C_2H_4) = 1.2*10^{-6} \text{ fap}; \ p(C_2H_6) = 10^{-5} \text{ fap}$$

При расчете равновесного состава продуктов необходимо учитывать все возможные реакций в системе.

Как судить о возможности протекания химической реакции по знаку  $\Delta G$  ?

Химическая реакция может идти самопроизвольно при p, T, n = const до тех пор, пока это приводит к уменьшению энергии Гиббса системы.

Из уравнения изотермы химической реакции

$$\left(\frac{\partial G}{\partial \xi}\right)_{T,p,n} = \Delta G = \Delta G_T^0 + RT \ln Q < 0 \tag{7}$$

видно, что энергия Гиббса системы уменьшается (производная в левой части уравнения (7) отрицательна) до тех пор, пока энергия Гиббса реакции,  $\Delta G$ , (а не стандартная энергия Гиббса химической реакции  $\Delta G_T^0$ , которую обычно приводят в справочниках!) отрицательна. Даже если  $\Delta G_T^0$  положительна,  $\Delta G$  может быть отрицательной за счет слагаемого RT  $\ln Q$ .

Пусть для газовой реакции

$$2A + B = A_2B$$

 $\Delta G_T^0$  больше нуля. Всегда можно выбрать парциальные давления участников реакции в неравновесной смеси так, чтобы

Лекция 13 5

$$\Delta G_T^0 + RT \ln Q = \Delta G_T^0 + RT \ln \left( \frac{p_{A_2B}}{p_A^2 p_B} \right) \left( \frac{\left( p_A^0 \right)^2 p_B^0}{p_{A_2B}^0} \right) < 0$$

Если в реакции участвуют только чистые твердые и жидкие вещества, Q=1, и возможность протекания реакции определяется знаком  $\Delta G_{\scriptscriptstyle T}^0$ 

### Обсуждение явления термодинамического сопряжения.

Термодинамика химических реакций. Заключительное обсуждение.

Зависимость энтальпии и энтропии химических реакций от температуры дается уравнениями:

$$\Delta \mathbf{H}_{\mathrm{T}}^{0} = \Delta \mathbf{H}_{0}^{0} + \int_{0}^{T} \Delta \mathbf{c}_{p} dT$$

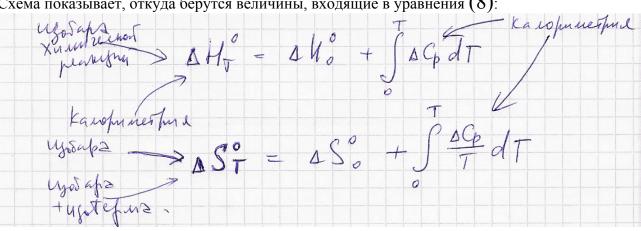
$$\Delta S_{\rm T}^0 = \Delta S_0^0 + \int_0^T \left(\Delta c_{\rm p} / T\right) dT$$

Можно получить соотношение для стандартной энергии Гиббса:

$$\Delta G^{0}_{T} = -RT \ln K = \Delta H^{0}_{T} - T\Delta S^{0}_{T} =$$

$$= \Delta H^{0}_{0} + \int_{0}^{T} \Delta c_{p} dT - T \left( \Delta S^{0}_{0} + \int_{0}^{T} \left( \Delta c_{p} / T \right) dT \right)$$
(8)

Схема показывает, откуда берутся величины, входящие в уравнения (8)



Лекция 13

6

Энтальпия  $\Delta H_0^0$  химических реакций отличается от нуля и, очевидно, может иметь любой знак. Однако, энтропия химической реакции при абсолютном нуле обладает особыми свойствам.

Измерения энтропии реакции возможны по формулам

$$\left(\frac{\partial \Delta G^0}{\partial T}\right)_p = -\Delta S^0, \left(\frac{\partial T \ln K}{\partial T}\right)_p = -\frac{\Delta S^0}{R}, \tag{9}$$

или

$$\Delta S^0 = \frac{\Delta H^0 - \Delta G^0}{T} \tag{10}$$

Третий закон термодинамики.

# Е. стр. 83-84, Э. стр. 181-185

Нернст предпринял экспериментальное исследование энтропий химических реакции при низких температурах (1906-12 годы). Томпсен и Бертло еще в девятнадцатом веке предполагали, что при низких температурах можно считать:

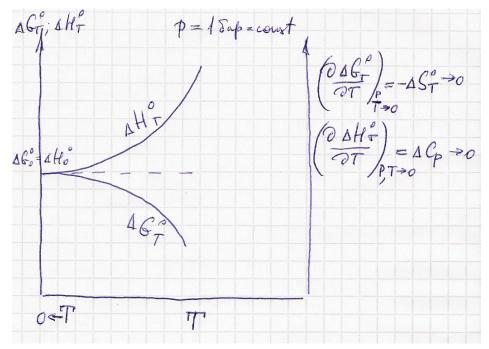
$$\Delta G = \Delta H$$
, вместо  $\Delta G = \Delta H - T\Delta S$ .

Нернст располагал данными по энтропиям реакций между твердыми веществами при низких температурах. (первоначально до  $100~\rm K$ , в книге 1929 года есть примеры измерений при  $10\rm K$ ) ,например, для реакций

$$Pb + HgCl_2 = PbCl_2 + Hg$$

$$Pb + J_2 = PbJ_2$$

В результате были получены следующие зависимости:



Как видно из графика, энтропии химических реакций стремятся к нулю при  $T \to 0$ . Это утверждение, основанное на экспериментальных фактах, называется *Третьим законом термодинамики*. Результат, первоначально полученный только для твердофазных химических реакции, был распространен Нернстом на все химические реакции и фазовые превращения, протекающие при  $T \to 0$ . Так, разница между энтропиями газообразного и жидкого вещества при  $T \to 0$ , согласно Третьему закону, должна равняться нулю. Воображаемый процесс расширения газа при  $T \to 0$  также не должен приводить к изменению энтропии. В результате, Третий закон требует выполнения целого ряда условий:

$$\Delta c_p \to 0, \, \Delta c_V \to 0, \left(\frac{\partial \Delta S}{\partial p}\right)_T \to 0, \left(\frac{\partial \Delta S}{\partial V}\right)_T \to 0,$$
 (11)

Энтропия системы, таким образом, перестает зависеть от термодинамических параметров при  $T \to 0$ 

### Экспериментальная проверка Третьего закона. Плавление гелия.

Постулат Нернста относился к энтропиям процессов, а не к абсолютным энтропиям веществ (систем). Сравним выражения для абсолютной энтальпии и энтропии соединения  $A_2B$  при абсолютном нуле:

$$H_{A_2B}^0 = 2H_{A_2}^0 + H_B^0 + \Delta H_0^0$$

$$S_{A_2B}^0 = 2S_{A_2}^0 + S_B^0$$
(12)

Аддитивность энтропии сохраняется, и энтропия соединения  $A_2B$  складывается из энтропий A и B.

### Жесткая формулировка Планка

Планк предложил более жесткую формулировку Третьего закона. Согласно Планку, должны быть равны нулю абсолютные энтропии всех веществ, всех стабильных фаз и агрегатных состояний при  $T \to 0$ .

Очевидно, что такая формулировка обеспечивает и выполнение аксиомы Нернста. Формулировка Планка позволяет рассчитывать абсолютные энтропии веществ в любом фазовом состоянии по уравнению

$$S_T^0 = \int_0^T \frac{c_p}{T} dT \tag{13}$$

или

$$S_{\mathrm{T}}^{0} = \int_{0}^{T_{nn}} \left( \frac{\mathbf{c}_{\mathrm{p}} \left( m \varepsilon \right)}{T} \right) dT + \Delta S_{\mathrm{nn}} + \int_{0}^{T_{ucn}} \left( \frac{\mathbf{c}_{\mathrm{p}} \left( \mathcal{H} \right)}{T} \right) dT + \Delta S_{\mathrm{ncn}} + \int_{T_{ucn}}^{T} \left( \frac{\mathbf{c}_{\mathrm{p}} \left( \varepsilon \right)}{T} \right) dT$$

$$\tag{14}$$

Формула (14) записана для случая, когда  $T > T_{ucn}$ . Если  $T < T_{ucn}$  некоторые слагаемые в правой части (14) не нужны.

Недостижимость абсолютного нуля.

### Таблицы термодинамических величин

Таблицы термодинамических величин позволяют рассчитывать энтальпии, энтропии, константы равновесия химических реакций при различных температурах. Обычно в таблицах приводятся теплоемкости  $c_p$ , абсолютные энтропии S и несколько вспомогательных функций для данного вещества при различных температурах (например, от  $298 \rm K$  через каждые 100 градусов).

Абсолютная энтропия рассчитывается по формулам (13) или (14).

Вспомогательная функция  $H_T^0 - H_{298}^0$  (или  $H_T^0 - H_0^0$ ) представляет собой интеграл от теплоемкости:

$$H_{\rm T}^0 - H_0^0 = \int_0^T (c_{\rm p}) dT \tag{15}$$

Для энергии Гиббса получаем

$$G_{T}^{0} = H_{T}^{0} - TS_{T}^{0} = H_{0}^{0} + (H_{T}^{0} - H_{0}^{0}) - TS_{T}^{0} = H_{0}^{0} + \int_{0}^{T} (c_{p}) dT - T \int_{0}^{T} (\frac{c_{p}}{T}) dT$$

$$(16)$$

Приведенный термодинамический потенциал определяется формулой

$$\Phi = -\frac{G_T^0 - H_{298}^0}{T} \tag{17}$$

или

$$\Phi^* = -\frac{G_T^0 - H_0^0}{T} \tag{17a}$$

Он позволяет рассчитать константу равновесия химической реакции. Для этого необходимо найти в таблицах величины  $\Phi$  для всех участников реакции и рассчитать  $\Delta$   $\Phi$  при нужной температуре:

$$\left\{\Delta\Phi - \frac{\Delta H_{298}^0}{T}\right\} = -\frac{\Delta G_T^0}{T} = R \ln K$$

здесь  $\Delta H_{298}^0$  - стандартная энтальпия реакции при T=298K.