# 多元系的复相平衡和化学平衡



# I. 多元系的热力学函数和热力学方程

# 多元系是含有两种或两种以上化学组分的系统

### 相变和化学变化

单相(或复 
$$V=V(T,p,n_1,n_2,\cdots,n_k)$$
 各组元物质的相系中的一个相)均匀  $U=U(T,p,n_1,n_2,\cdots,n_k)$   $\mathbb{F}$   $S=S(T,p,n_1,n_2,\cdots,n_k)$ 

体积,内能和熵都是广延量,是物质的量的一次齐次函数,温度和压强是强度量



$$\begin{split} V &= V(T, p, \lambda n_1, \lambda n_2, \cdots, \lambda n_k) = \frac{\lambda}{\lambda} V(T, p, n_1, n_2, \cdots, n_k) \\ U &= U(T, p, \lambda n_1, \lambda n_2, \cdots, \lambda n_k) = \frac{\lambda}{\lambda} U(T, p, n_1, n_2, \cdots, n_k) \\ S &= S(T, p, \lambda n_1, \lambda n_2, \cdots, \lambda n_k) = \frac{\lambda}{\lambda} S(T, p, n_1, n_2, \cdots, n_k) \end{split}$$

#### 根据Euler定理

$$f(\lambda x_1, \lambda x_2, \dots, xn_k) = \frac{\lambda^m f(T, p, x_1, x_2, \dots, x_k)}{\sum_i x_i \frac{\partial f}{\partial x_i}} = mf$$

f是变量的m次齐次函数

仅对于广延量成立!!



$$V = \sum_{i} n_{i} \left(\frac{\partial V}{\partial n_{i}}\right)_{T,p,n_{j}}$$

$$U = \sum_{i} n_{i} \left(\frac{\partial U}{\partial n_{i}}\right)_{T,p,n_{j}}$$

$$S = \sum_{i} n_{i} \left(\frac{\partial S}{\partial n_{i}}\right)_{T,p,n_{j}}$$

$$v_i = \left(\frac{\partial V}{\partial n_i}\right)_{T,p,n_j}, \quad u_i = \left(\frac{\partial U}{\partial n_i}\right)_{T,p,n_j}, \quad s_i = \sum_i n_i \left(\frac{\partial S}{\partial n_i}\right)_{T,p,n_j}$$

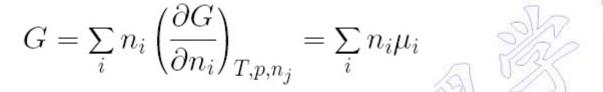
$$V = \sum_{i} n_{i} v_{i}$$
  $U = \sum_{i} n_{i} u_{i}$   $S = \sum_{i} n_{i} s_{i}$ 

$$U = \sum_{i} n_i u_i$$

$$S = \sum_{i} n_i s_i$$



# 一般的, 任何广延量都是物质的量的一次齐次函数



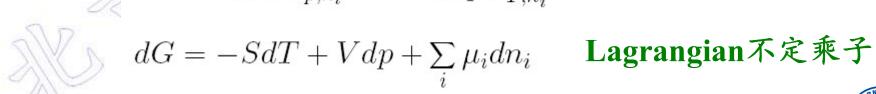
$$\mu_i = \left(\frac{\partial G}{\partial n_i}\right)_{T,p,n_j} \quad i 组元的化学势$$

#### 多元系的热力学基本方程

$$dG = \left(\frac{\partial G}{\partial T}\right)_{p,n_i} dT + \left(\frac{\partial G}{\partial p}\right)_{T,n_i} dp + \sum_{i} \left(\frac{\partial G}{\partial n_i}\right)_{\underline{t},p,n_j} dn_i$$

 $S = -\left(\frac{\partial G}{\partial T}\right)_{p,n_i}, V = \left(\frac{\partial G}{\partial p}\right)_{T,n_i}$ 

考虑了化学参量







根据 
$$U = G + TS - pV$$

$$dU = TdS - pdV + \sum_{i} \mu_{i} dn_{i}$$

# 多元系的热力学基本方程

$$\mu_i = \left(\frac{\partial U}{\partial n_i}\right)_{S,V,n_j} = \left(\frac{\partial H}{\partial n_i}\right)_{S,p,n_j} = \left(\frac{\partial F}{\partial n_i}\right)_{T,V,n_j}$$

$$G = \sum_{i} n_i \mu_i$$

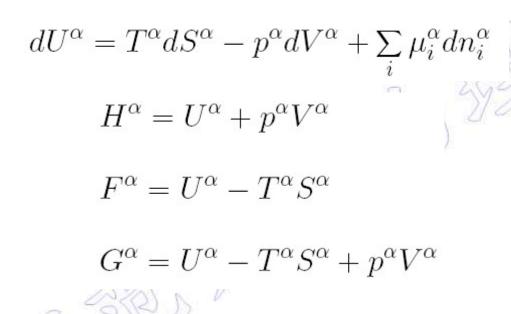
$$dG = \sum_{i} n_i d\mu_i + \sum_{i} \mu_i dn_i$$

$$SdT - Vdp + \sum_{i} n_i d\mu_i = 0$$

 $SdT - Vdp + \sum_{i} n_i d\mu_i = 0$  吉布斯关系(在k+2个强度量中,只 有k+1个是独立的)



# 对于多元复相系,每一个相各有其热力学函数和热力学基本方程



### 对于整个多元复相系



当各相压强相等时 $H = \sum_{\alpha} H^{\alpha}$ 

当各相温度相等时 $F = \sum_{\alpha} F^{\alpha}$ 

当各相温度和压强相等时 $G = \sum_{\alpha} G^{\alpha}$ 



例题: 若将U看作独立变量 $T,V,n_1,...,n_k$ 的函数, 试证明:

(1) 
$$U = \sum_{i} n_{i} \left( \frac{\partial U}{\partial n_{i}} \right)_{T,V,n_{j}} + V \left( \frac{\partial U}{\partial V} \right);$$

$$(2) u_i = \frac{\partial U}{\partial n_i} + v_i \frac{\partial U}{\partial V}$$



#### II. 多元系的复相平衡条件

方法: 吉布斯函数判据

 $\alpha$ 相和 $\beta$ 相各含k个组元,各组元之间不发生化学反应

着重研究相平衡,所以设热平衡和化学平衡条件已满足,即两相具有相同的温度和压强,且温度和压强保持 不变。

与单相系相平衡问题的研究方法相同,设系统发生了一个虚变动,在虚变动中各组元物质的量发生变化,但 总物质量不变

$$\delta n_i^{\alpha} + \delta n_i^{\beta} = 0 \quad (i = 1, 2, \dots, k)$$



在温度和压强保持不变的条件下,各组元吉布斯函数 的变化为

$$\delta G^{\alpha} = \sum\limits_{i} \mu_{i}^{\alpha} \delta n_{i}^{\alpha}$$

$$\delta G^{\beta} = \sum \mu_i^{\beta} \delta n_i^{\beta}$$

 $\delta G^{eta} = \sum_i \mu_i^{eta} \delta n_i^{eta}$ 总吉布斯函数的变化为

$$\delta G = \delta G^{\alpha} + \delta G^{\beta}$$

$$\mathbf{E}\delta G = \sum_i (\mu_i^\alpha - \mu_i^\beta) \delta n_i^\alpha$$

根据平衡态的吉布斯函数最小 $\delta G = 0$ ,  $\mu_i^{\alpha} = \mu_i^{\beta}$ 

这就是多元系的复相平衡条件



如果多元系的复相平衡条件不满足,则系统将发生相变。相变的方向为:

$$(\mu_i^{\alpha} - \mu_i^{\beta})\delta n_i^{\alpha} < 0$$

即i组元物质将由该组元化学势高的相转变到化学势低的相。



# III.吉 布 斯 相 律

从单元系复相平衡的研究中,我们知道:在平衡状态下,单相系的温度和压强在一定范围内可以独立改变(物态方程),两相系的温度和压强必须满足一定的条件(相平衡曲线,一个独立),而在三相共存时,温度和压强是确定的(三相点)。

现在我们来看,多元系复相平衡状态下,独立变量的个数

 $\phi$ 个相,k个组元

对于第 $\alpha$ 相:  $T^{\alpha}, p^{\alpha}, n_i^{\alpha}, (i = 1, 2, \dots, k)$ 

(K+2)个变量



### 引入强度量(即各组元中物质的相对比例)

$$x_i^{\alpha} = \frac{n_i^{\alpha}}{\sum_{i=1}^k n_i^{\alpha}}, \quad \sum_{i=1}^k x_i^{\alpha} = 1 \qquad \qquad k-1 \text{ in } \underline{k}$$

$$T^1 = T^2 = \cdots T^{\phi}$$

$$p^1 = p^2 = \cdots p^{\phi}$$

$$\mu_i^1 = \mu_i^2 = \cdots \mu_i^{\phi}$$

$$(k+2)(\phi-1)$$
个方程

独立变量的个数为 $f = (k+1)\phi - (K+2)(\phi-1)$ 

$$f = k + 2 - \phi$$

#### **→吉布斯相律**



$$f = k + 2 - \varphi$$

多元复相系的自由度数目,是多元复相系可以独立改变的强度量变量的数目。

#### IV. 化学平衡条件

在前面的讨论中, 我们假定各组元之间不发生化学反应。 现在我们讨论, 当各组元之间发生化学反应时, 系统达到平 衡所应该满足的条件, 即化学平衡条件

仅限单相化学反应

$$2H_2 + O_2 \rightleftharpoons 2H_2O$$

$$2H_2O - 2H_2 - O_2 = 0$$

$$3H_2 + SO_2 \rightleftharpoons H_2S + 2H_2O$$

$$H_2S + 2H_2O - 3H_2 - SO_2 = 0$$

 $\nu_i A_i = 0$   $\nu_i$ 是反应方程中i组元的系数 $A_i$ 是i组元的分子式

当发生化学反应时,各组元物质量的改变必与各组元在反应方程中的系数成正比。





对反应 
$$2H_2 + O_2 \rightleftharpoons 2H_2O$$

当发生化学反应时,各组元物质的量的改变与各组元在反应中的系数成正比

$$2H_2O - 2H_2 - O_2 = 0$$
  $dn_{H_2O}: d_{H_2}: d_{O_2} = 2: -2: -1$   $dn_{H_2O} = 2dn, \quad dn_{H_2} = -2dn, \quad dn_{O_2} = -dn$   $dn > 0$ 时反应正向进行 $dn < 0$ 时反应证向进行 $dn_i = \nu_i dn (i = 1, 2, \cdots, k)$ 

### 系统焓的改变

$$\Delta H = \sum_{i} \nu_i h_i$$

$$Q_p = \Delta H$$
 反应热

赫斯定律:如果一个反应可以通过两组不同的中间过程达到,两组过程的反应热之和彼此应相等。





$$\delta G = \sum_{i} \nu_{i} \delta n_{i} = \delta n \sum_{i} \nu_{i} \mu_{i}$$

$$\delta G = 0 \Longrightarrow \sum_{i} \nu_{i} \mu_{i} = 0$$
 化学平衡条件

讨论化学平衡条件,各组元的 化学势是关键

$$\delta n \sum_{i} \nu_{i} \mu_{i} < 0$$

$$\sum_{i} \nu_{i} \mu_{i} < 0$$
时反应正向进行 $(\delta n > 0)$ 

$$\sum_{i} \nu_{i} \mu_{i} > 0$$
时反应逆向进行( $\delta n < 0$ )



$$n_i = n_i^0 + \nu_i \Delta n (i = 1, 2, \dots, k)$$

$$\epsilon = \frac{\Delta n - \Delta n_b}{\Delta n_a - \Delta n_b}$$
 化学反应度

当反应正向进行达到最大限度时 $\epsilon=1$ 

当反应逆向进行达到最大限度时 $\epsilon=0$ 

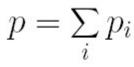
如果 $\Delta n_b \leq \Delta n \leq \Delta n_a$ 则反应就达到平衡



# V. 混合理想气体的性质

# 混合理想气体的描写

以混合理想气体为例讨论化学平衡条件及各组元的化学势。



道尔顿分压定理

$$p_i = n_i \frac{RT}{V}$$

物态方程

这源于在理想气体模型中,忽 略了粒子之间的剩余相互作用, 粒子可视为独立粒子。

$$pV = \sum_{i} n_i RT$$

# 定义强度量

#### 利用半透膜的概念

$$\mu_i = \mu'(T, p_i)$$

$$\mu_i = RT(\phi_i + \ln p_i) = RT(\phi_i + \ln x_i p)$$

$$\phi_i = \frac{h_{i0}}{RT} - \int \frac{dT}{RT^2} \int c_{pi} dT - \frac{s_{i0}}{R}$$

如果热容量看作常量
$$\phi_i = \frac{h_{i0}}{RT} - \frac{c_{pi}}{R} \ln T + \frac{c_{pi} - s_{i0}}{R}$$

$$G = \sum_{i} n_{i} \mu_{i} = \sum_{i} n_{i} RT(\phi_{i} + \ln x_{i} p)$$

$$dG = -SdT + Vdp + \sum_i \mu_i dn_i$$

混合理想气体的吉布 斯函数。以此函数作为特 性函数,可以推求混合理 想气体的其他热力学函数。







$$V = \frac{\partial G}{\partial p} = \frac{\Sigma_i \, n_i RT}{p}$$
 这正是混合理想气体的物态方程

$$S = -\frac{\partial G}{\partial T} \longrightarrow S = \sum_{i} n_{i} \left[ \int c_{pi} \frac{dT}{T} - R \ln(x_{i}p) + s_{i0} \right]$$
 混合理想气体的熵,等于各组元的分熵之和

$$H = G - T \frac{\partial G}{\partial T} = \sum_{i} n_{i} [\int c_{pi} dT + h_{i0}]$$

$$U = G - T \frac{\partial G}{\partial T} - p \frac{\partial G}{\partial p} = \sum_{i} n_{i} [\int c_{Vi} dT + u_{i0}]$$

所以,混合理想气体的熵(压强,焓,内能),等于各组元的分熵(分压,分焓,分内能)之和。原因是:在理想气体中,分子之间没有相互作用。





$$S = \sum_{i} n_{i} \left[ \int c_{pi} \frac{dT}{T} - R \ln p + s_{i0} \right] + C, \quad C = -R \sum_{i} n_{i} \ln x_{i}$$

$$x_{i} < 0, \quad C > 0$$

对于两种气体,如果  $n_i = n$ 

$$C = 2nR \ln 2$$

### 吉布斯佯谬

该结果与两种气体的具体 性质无关。

如果两种气体相同,则混合气体的熵应是二者之和,C为零。

如果两种气体不同,则混合气体的熵应是分熵之和再加上C,且C 不为零。

那么,如果两种气体无限的接近?



#### VI. 混合理想气体的化学平衡

在研究化学反应时, 通常用理想气体的理论作为第一级近似

化学反应及 平衡条件

$$\sum_{i} \nu_i A_i = 0$$

$$\sum_{i} \nu_{i} A_{i} = 0$$

$$\sum_{i} \nu_{i} \mu_{i} = 0$$

$$RT\sum_{i}\nu_{i}(\phi_{i}(T) + \ln p_{i}) = 0$$

 $\ln K_p = -\sum_i \nu_i \phi_i(T)$  定压平衡常数,是温度的函数

 $K_p(T) = \prod_i p_i^{\nu_i}$  给出气体反应达到平衡时各组元 后量作用定律



$$K(T,p) = \mathop{\Pi}_i x_i^{\nu_i}$$

给出反应达到平衡时各组元摩尔分 数之间的关系,是质量作用定律的 另一表达

$$K(T,p) = p^{-\nu}K_p(T), (\nu = \sum_i \nu_i)$$

#### 反应正向进行的条件

$$\sum_{i} \nu_{i} \mu_{i} < 0$$

$$\sum_{i} \nu_i(\phi_i(T) + \ln p_i) < 0$$

$$\prod_{i} p_i^{\nu_i} < K_p(T) - - - -$$

请同学们自己推导平衡常量随温度和 压强的变化关系!

$$\left(\frac{\partial \ln K_p(T)}{\partial T}\right)_p = \frac{\Delta H}{RT^2}$$

$$\left(\frac{\partial \ln K_p(T)}{\partial p}\right)_T = -\frac{\Delta V}{RT}$$

北京師範大學

$$H_2S + 2H_2O - 3H_2 - SO_2 = 0$$

$$\mu_{H_2S} + 2\mu_{H_2O} - 3\mu_{H_2} - \mu_{SO_2} = 0$$

$$n_{H_2S} = \frac{1}{2} + \Delta n$$

$$n_{H_2O} = \frac{3}{4} + 2\Delta n$$

$$n_{H_2} = 2 - 3\Delta n$$

$$n_{SO_2} = 1 - \Delta n$$



$$x_{H_2S} = \frac{0.25 + \Delta n}{4.25 - \Delta n}$$

$$n = \sum_{i} n_i = 4.25 - \Delta n$$



$$\frac{(0.5 + \Delta n)(0.75 + 2\Delta n)^2(4.25 - \Delta n)}{(1 - \Delta n)(2 - 3\Delta n)} = pK_p(T)$$



$$\ln K_p = -\frac{\sum_i \nu_i h_{i0}}{RT} + \frac{1}{R} \sum_i \nu_i \int \frac{dT}{T^2} \int c_{pi} dT + \frac{\sum_i \nu_i s_{i0}}{R}$$

$$\ln K_p = -\frac{A}{T} + C \ln T + B$$
 平衡常量的热力学公式

$$A = \frac{\sum_{i} \nu_{i} h_{i0}}{R}, \quad B = \frac{1}{R} \sum_{i} \nu_{i} (s_{i0} - c_{pi}), \quad C = \frac{\sum_{i} \nu_{i} c_{pi}}{R}$$





# 热力学第三

定律

能斯特(Nernst)定理:凝聚系的熵在等温过程中的改变随绝对温度趋于零,即

$$\lim_{T \to 0} (\Delta S)_T = 0$$

绝对零度达不到原理:不可能使一个物体冷却到绝对温度的零度

1906年,是从对低温化学反应的分析 中得来的



#### 分析:

在等温等压过程中,系统的变化总是朝着吉布斯函数减少的方向进行的

对于化学反应

 $\Delta G = -A$  A为化学亲和势

汤姆孙-伯特洛(Thomson-Bethelot)原理:化学反应 总是朝着  $\Delta H < 0$  (放热)的方向进行的

 $\Delta H < 0$ 和  $\Delta G < 0$  两个判据之间的关系 (在低温下,这两个判据往往给出相似的结果)



#### 在等温过程中

如果 $\Delta S$ 有界,则, $\Lambda$ 

$$\Delta G = \Delta H - T\Delta S$$
 当 $\mathbf{T} \to \mathbf{0}$ 时, $\Delta \mathbf{G} = \Delta \mathbf{H}$ 

$$\Delta G = \Delta H - T \Delta S$$

$$\frac{\Delta H - \Delta G}{T} = \Delta S \qquad T \to 0 \quad \boxed{0}$$

应用洛必达法则 
$$\left( \frac{\partial \Delta H}{\partial T} \right)_0 - \left( \frac{\partial \Delta G}{\partial T} \right)_0 = \lim_{T \to 0} (\Delta S)_T$$

假定 
$$\lim_{T\to 0} (\Delta S)_T = 0$$

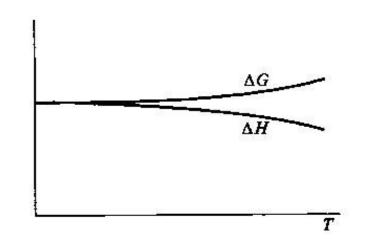
質定 
$$\lim_{T\to 0} (\Delta S)_T = 0$$
 当 $\mathbf{T} \to 0$ 时, $\left(\frac{\partial \Delta G}{\partial T}\right)_0 = \left(\frac{\partial \Delta H}{\partial T}\right)_0$  即, $\Delta G$ 与 $\Delta$ H相切

$$S = -\frac{\partial \Delta G}{\partial T}$$



$$\left(\frac{\partial \Delta G}{\partial T}\right)_0 = -\lim_{T \to 0} (\Delta S)_T = 0$$

$$\left(\frac{\partial \Delta H}{\partial T}\right)_0 = \left(\frac{\partial \Delta G}{\partial T}\right)_0 = 0$$



 $\Delta G$ 和 $\Delta H$ 在 $T \rightarrow 0$ 处不但相等而且具有相同的偏导数相切,公切线与T轴平行

这说明为何

$$\Delta G < 0 \quad \Delta H < 0$$

两个不同的判据在低温下往往给出相似的结论

上述结论在等温等容过程条件下也是成立的, 只要把H换成U,G换成F



经过近30年的理论和实验研究证明,能斯特(Nernst)定理

$$\lim_{T \to 0} \left( \Delta S \right)_T = 0$$

对于任意的等温过程都是成立的。所以,能斯特(Nernst) 定理是独立于热力学第一定律和第二定律的另一规律,即 热力学第三定律

另外,由
$$\lim_{T \to 0} \left(\Delta S\right)_T = 0$$
  $S(0, y_a) = S(0, y_b)$ 

即,在极低温度下,熵的数值与状态参量y无关,是一个绝对常量(Planck:0)



$$egin{aligned} C_x &= Tiggl(rac{\partial S}{\partial T}iggr)_x = iggl(rac{\partial S}{\partial \ln T}iggr)_x \ &\lim_{T o 0} C_x = 0 \end{aligned}$$

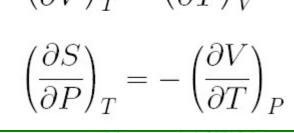
系统温度趋于零时, 其热容量趋于零

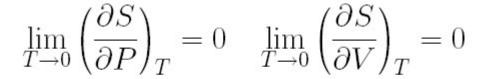
这是一条重要结论



### 绝对零度下, 物质的性质

$$\begin{split} \left(\frac{\partial S}{\partial V}\right)_T &= \left(\frac{\partial P}{\partial T}\right)_V \\ \left(\frac{\partial S}{\partial P}\right)_T &= -\left(\frac{\partial V}{\partial T}\right)_P \end{split}$$





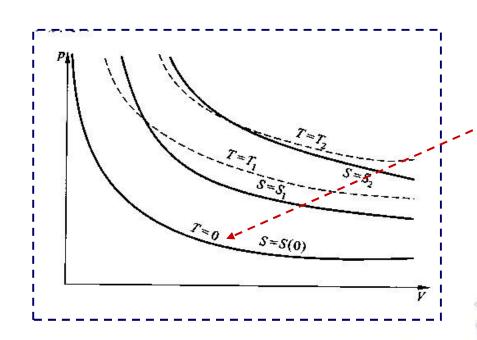
$$\lim_{T \to 0} \left( \frac{\partial V}{\partial T} \right)_p = 0 \quad \lim_{T \to 0} \left( \frac{\partial p}{\partial T} \right)_V = 0$$

$$S(T, V) = \int_0^T \frac{C_V}{T} dT$$

$$S(T,p) = \int_0^T \frac{C_p}{T} dT$$

$$\lim_{T \to 0} C_V = 0$$
$$\lim_{T \to 0} C_p = 0$$





根据Nernst定理, T=0的等一温线和S=S(0)的等熵线重合。

由于等熵线不能相交,所以,不可能通过可逆绝热过程使一个物体从T>0的状态变到T=0的状态。

绝对零度达不到原理



