



Anyagtudomány

Ötvözetek

Groma István

ELTE

April 4, 2024





P a fázisok száma

C a komponensek száma

A termikus egyensúly feltételei:

Egyensúly az α és β fázisokra

$$T_{\alpha} = T_{\beta}$$

Mechanikai egyensúly

$$p_{\alpha} = p_{\beta}$$

Kémiai egyensúly az i . komponensre az α és a β fázisokban

$$\mu_{i\alpha} = \mu_{i\beta}$$

A változók száma:

minden fázisban $C - 1$ koncentráció, T és p . Ami azt jelenti, hogy

$$P(C + 1)$$

$$T_{\alpha} = T_{\beta} = T_{\gamma} = \dots \quad P - 1 \text{ egyenlet}$$

$$p_{\alpha} = p_{\beta} = p_{\gamma} = \dots \quad P - 1 \text{ egyenlet}$$

$$\mu_{1\alpha} = \mu_{1\beta} = \mu_{1\gamma} = \dots \quad P - 1 \text{ egyenlet}$$

$$\mu_{2\alpha} = \mu_{2\beta} = \mu_{2\gamma} = \dots \quad P - 1 \text{ egyenlet}$$

⋮

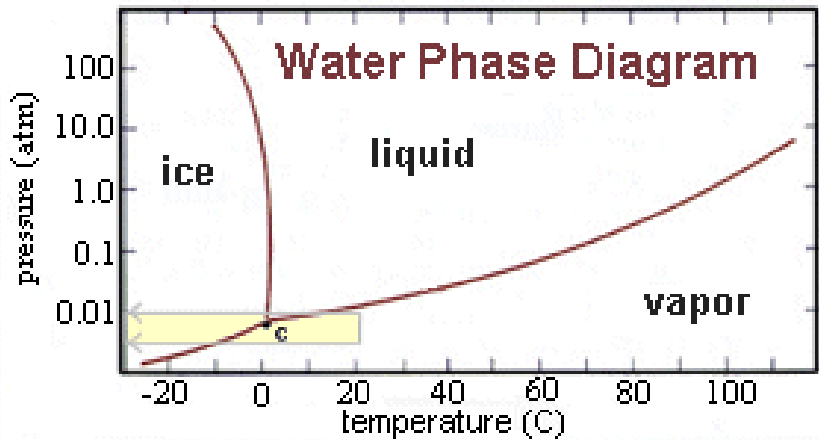
$$\mu_{C\alpha} = \mu_{C\beta} = \mu_{C\gamma} = \dots \quad P - 1 \text{ egyenlet}$$

Az egyenletek száma:

$$C(P - 1) + 2(P - 1) = (C + 2)(P - 1)$$

Gibbs fázisszabály:

$$\begin{aligned} P(C + 1) &\geq (C + 2)(P - 1) \\ C + 2 &\geq P \end{aligned}$$



n A típusú és $N - n$ B típusú atom

$$w = \frac{N(N-1)(N-2)\dots(N-n+1)}{n!}$$

$$w = \frac{N!}{n!(N-n)!}$$

A keverési entrópia

$$S^{config} = k_B \ln \left(\frac{N!}{n!(N-n)!} \right) = k_B \ln \frac{N!}{(N-n)!n!}$$

Stirling-formula

$$\ln n! \approx n \ln n$$

Így

$$S^{config} = k_B [N \ln(N) - (N-n) \ln(N-n) - n \ln n]$$

Átírható

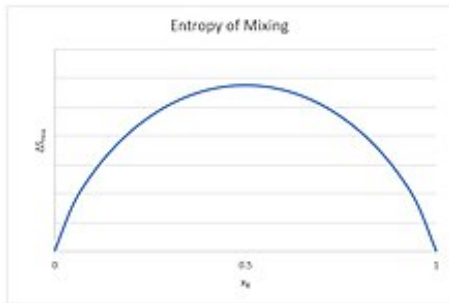
$$S^{config} = k_B [(N-n) \ln(N) + n \ln(N) - (N-n) \ln(N-n) - n \ln n]$$

Amely

$$S^{config} = -k_B \left[(N - n) \ln \left(\frac{N - n}{N} \right) + n \ln \left(\frac{n}{N} \right) \right]$$

bevezetve a $x = n/N$ atomi hányadot

$$s^{config} = \frac{S^{config}}{N} = -k_B [x \ln x + (1 - x) \ln(1 - x)]$$



$G(p, T) = U - TS + pV$ Gibbs szabadentalpia
Néha a $F(T, V) = U - TS$ szabadenergiát használják
Mivel

$$\begin{aligned}dG - dF &= pdV + Vdp = \left(V + p \frac{\partial V}{\partial p_T} \right) dp + \frac{1}{V} \frac{\partial V}{\partial T_p} pVdT \\ &= V(1 - p\kappa) dp + \beta pVdT,\end{aligned}$$

ahol felhasználtuk, hogy

$$dV = \frac{\partial V}{\partial p} dp + \frac{\partial V}{\partial T} dT$$

ahol κ az izotermikus kompressibilitás, β pedig a hőtágulási együttható. Ha $dp = 0$.

$$dG - dF \approx 0$$

és

$$dU = TdS - pdV + \mu_A dN_A + \mu_B dN_B,$$

$$dG = -SdT + Vdp + \mu_A dN_A + \mu_B dN_B$$

innen

$$U = TS - pV + \mu_A N_A + \mu_B N_B.$$

$$G = \mu_A N_A + \mu_B N_B.$$

Bevezetve $g = G/(N_A + N_B)$

$$g = \mu_A x + \mu_B (1 - x),$$

ahol $x = \frac{N_A}{N_A + N_B}$ a koncentráció

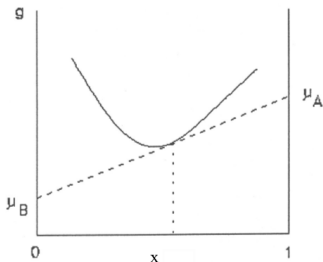
Látható, hogy

$$dg = -sdT + \frac{1}{n}dp + (\mu_A - \mu_B)dx$$

ahol $s = S/(N_A + N_B)$ és $n = (N_A + N_B)/V$

Innen

$$\left(\frac{\partial g}{\partial x}\right)_{T,p} = \mu_A - \mu_B.$$



A kémiai potenciálok meghatározása a $g(x)$ függvény segítségével.

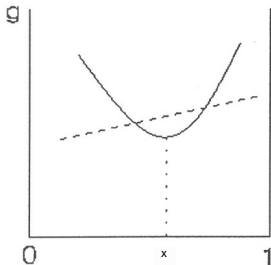
$$g_s = fg(x_1) + (1 - f)g(x_2).$$

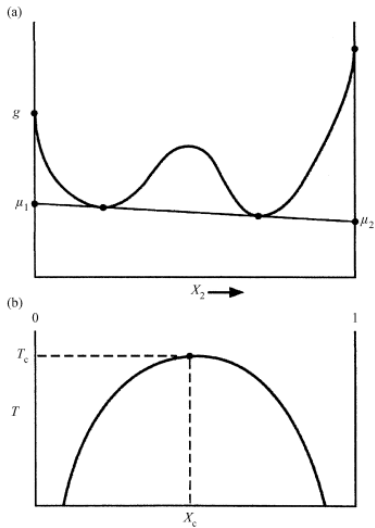
$$x = fx_1 + (1 - f)x_2.$$

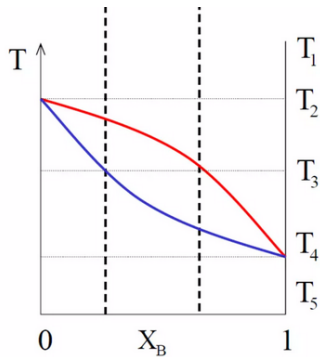
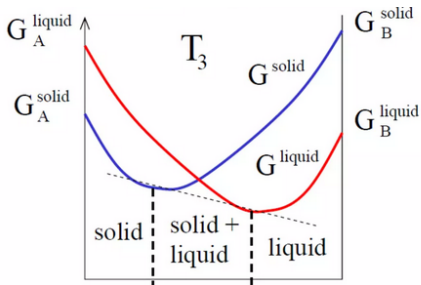
f -et kiküszöbölve

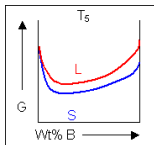
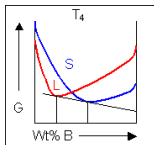
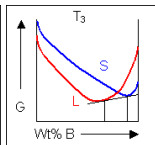
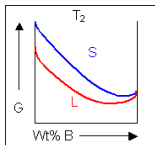
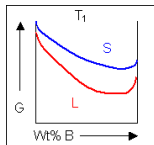
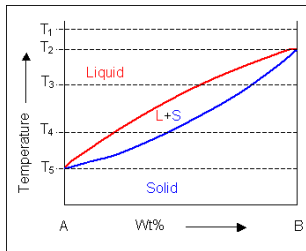
$$g_s = \frac{x}{x_1 - x_2}(g(x_1) - g(x_2)) + \frac{x_1g(x_2) - x_2g(x_1)}{x_1 - x_2}.$$

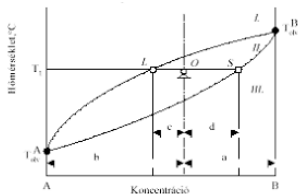
g_s a x függvényében egy egyenes, ami átmegey a $(x_1, g(x_1))$ és $(x_2, g(x_2))$ pontokon.











Folyadék-szilárd fázisdiagram

Térfogati hányadok

$$x = f x_L + (1 - f) x_S$$

$$f = \frac{x_S - x}{x_S - x_L} = f_L,$$

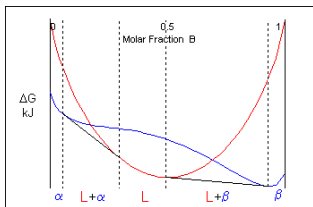
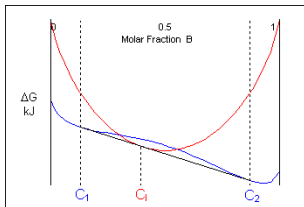
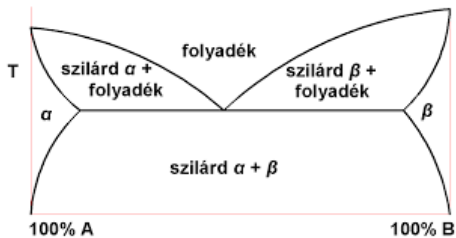
$$(1 - f) = \frac{x - x_L}{x_S - x_L} = f_S$$

$$\frac{f_L}{f_S} = \frac{x_S - x}{x - x_L}$$

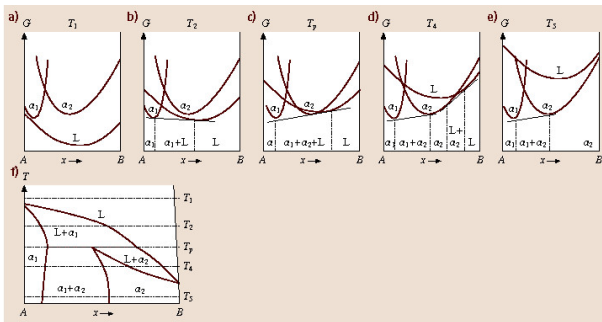
Mérlegszabály

$$f_L(x - x_L) = f_S(x_S - x)$$

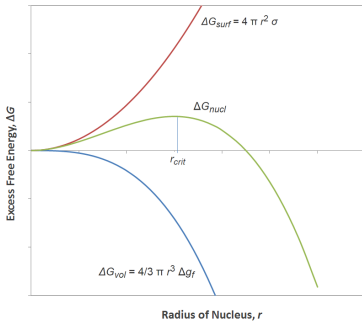
Eutektikus fázisdiagram



Peritektikus fázisdiagram



$$\Delta G = 4\pi r^2 \alpha + \frac{4}{3} \pi r^3 \Delta g_f$$



$$r_{crit} = \frac{2\alpha}{|\Delta g_f|}$$