



COMBINAÇÃO DA 1ª COM A 2ª LEIS DA TERMODINÂMICA

$$dG = -S.dT + V.dP$$

Para uma transformação isotérmica

$$dG = V.dP = \frac{R.T}{P}.dP \Rightarrow G(P_2,T) - G(P_1,T) = R.T.In \frac{P_2}{P_1}$$

$$Se P_1 = P^{\circ} e P_2 = P$$

$$G(P,T)-G(P_o,T)=R.T.In\frac{P}{P_o}$$

Se P° =1atm

$$G = G^{\circ} + R.T.InP$$



Para uma mistura gasosa

$$dG = -S.dT + V.dP$$

$$\left(\frac{\partial \mathbf{G}}{\partial \mathbf{P}}\right)_{\mathsf{T}} = \mathsf{V}$$

$$(\frac{\partial}{\partial n_i}(\frac{\partial G}{\partial P}))_{T_i,n_j} = \frac{\partial V}{\partial n_i} = \overline{V}_i$$

$$\overline{V}_i = \frac{R.T}{p_i}$$

$$\frac{\partial G}{\partial n_i} = \overline{G_i} = \mu_i$$

$$\frac{\partial \overline{G_i}}{\partial P} = \overline{V_i} \Rightarrow d\overline{G_i} = \overline{V_i}.dP$$

$$\int_{G^{\circ}}^{\overline{G}_{i}} d\overline{G}_{i} = \int \overline{V}_{i} dp = \int_{p_{i}=1}^{p_{i}} \frac{R.T}{p_{i}} dp$$

$$\overline{G}_i - G_i^o = R.T.In(\frac{p_i}{1}) = R.T.Inp_i$$



Termodinâmica

$$\begin{aligned} \mathsf{G}_{\mathsf{sistema}} &= \mathsf{G}^\alpha + \mathsf{G}^\beta \\ \mathsf{ou} \\ \mathsf{dG}_{\mathsf{sistema}} &= \mathsf{dG}^\alpha + \mathsf{dG}^\beta \\ \mathsf{dG} &= \sum_{i=1}^{\mathsf{i=n}} \mu_i . \mathsf{dn}_i = \sum_{i=1}^{\mathsf{i=n}} \overline{\mathsf{G}}_i . \mathsf{dn}_i \\ d\mathcal{G}_{sistema} &= d\mathcal{G}_i^\alpha + d\mathcal{G}_i^\beta = \mu_i^\alpha . dn_i^\alpha + \mu_i^\beta . dn_i^\beta \\ \mathsf{no} \ \mathsf{equilibrio} \ \mathsf{dG}_{\mathsf{sistema}} &= 0 \\ \mu_i^\alpha &= \mu_i^\beta \end{aligned}$$

No equilíbrio químico: os potenciais químicos da espécie química i devem ser iguais em todas as fases do sistema.



TERMODINÂMICA DAS FASES CONDENSADAS

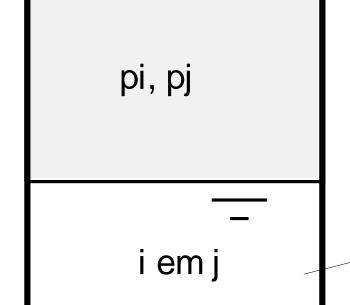
$$\overline{G}_{i,g\acute{a}s} - G^o_i = R.T.Inp_i$$

$$\overline{G}_{i,g\acute{a}s} = \overline{G}_{i,cond} = G^o_i + R.T.Inp_i$$

i_{referência}→i_{real}

$$\Delta \overline{G}_i = \overline{G}_i - \overline{G}_i^* = R.T.ln \frac{p_i}{p_i^*}$$

 χ_i $\frac{p_i}{p_i^*} = a_i$ com uma referência x_i^*





ATIVIDADE

$$\mathbf{a}_{i} = \frac{\mathbf{X}_{i} \cdot \mathbf{P}_{Total}}{\mathbf{X}_{i}^{*} \cdot \mathbf{P}_{Total}} = \frac{\mathbf{X}_{i}}{\mathbf{X}_{i}^{*}}$$

$$a_i = \frac{p_i}{p_i^o} = \frac{x_i}{x_i^o}$$

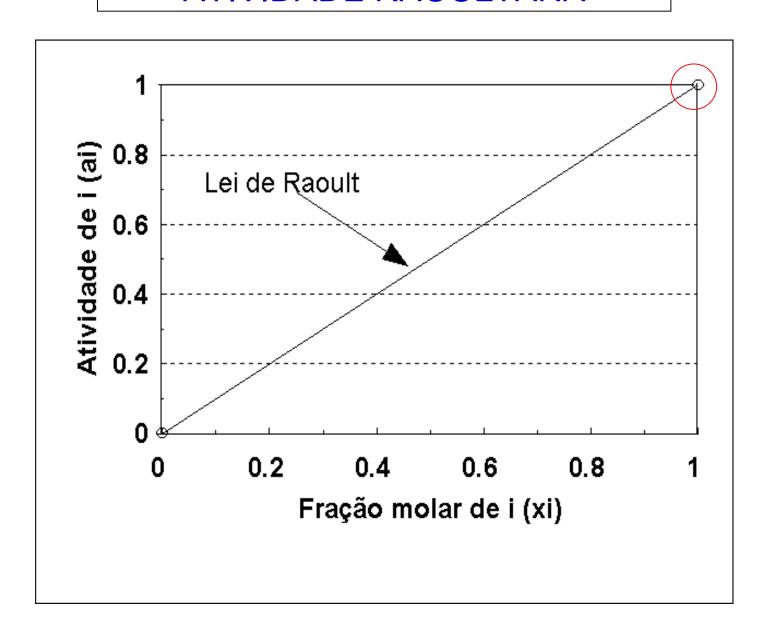
Para uma referência i puro

François-Marie Raoult Francês em 1882

$$\Delta \overline{G}_i = \overline{G}_i - G_i^o = R.T.Ina_i = R.T.Inx_i$$



ATIVIDADE RAOULTANA





•ATIVIDADE:

Capacidade de uma espécie química em participar de uma reação química

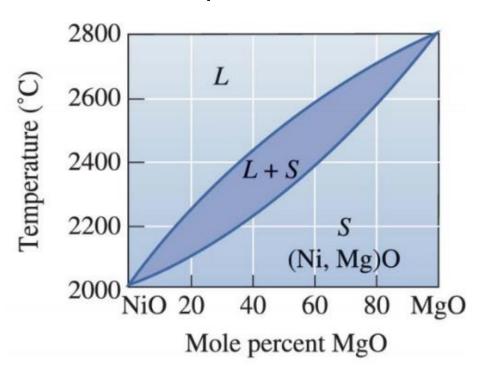
•Soluções ideais: seguem a lei de Raoult

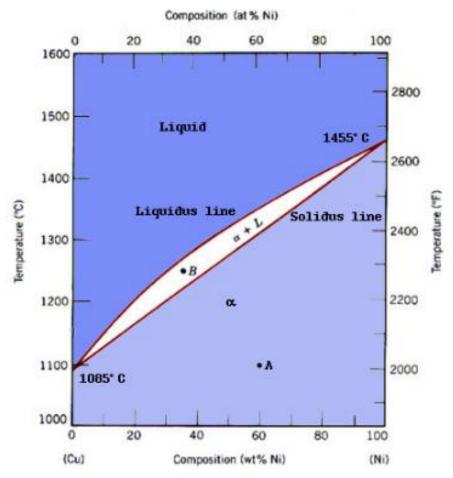
Soluções reais: há desvios



Solução ideal

- Interação nula
- Cu-Ni, NiO-MgO,...
- Solubilidade total no sólido e/ou no líquido

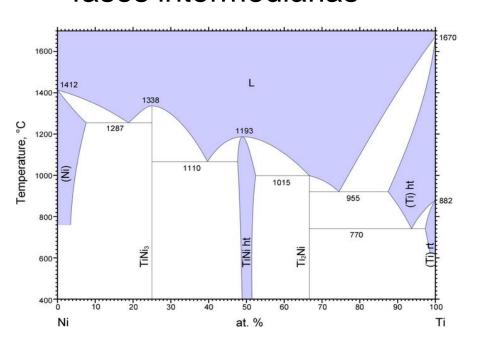


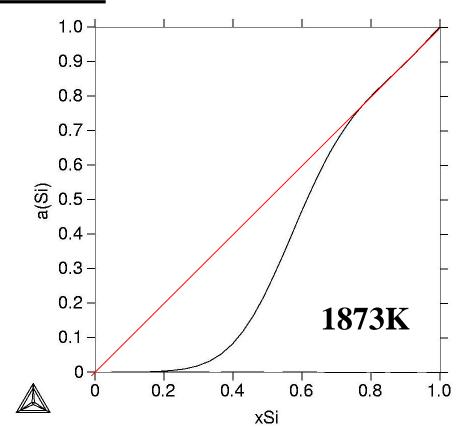




Solução real

- Interação de <u>atração</u>
- Fe-Si, Fe-Al, Al-Ca, Cu-Ge, Ni-Ti, Si-Ti,...
- Tendência de formação de fases intermediárias



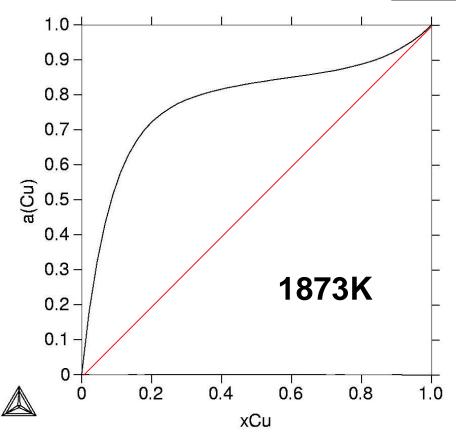


Desvio Negativo: $a_i < x_i$

Flávio Beneduce PMT3206

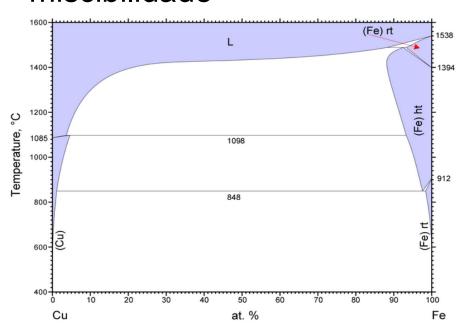


Solução real



Desvio Positivo: $a_i > x_i$

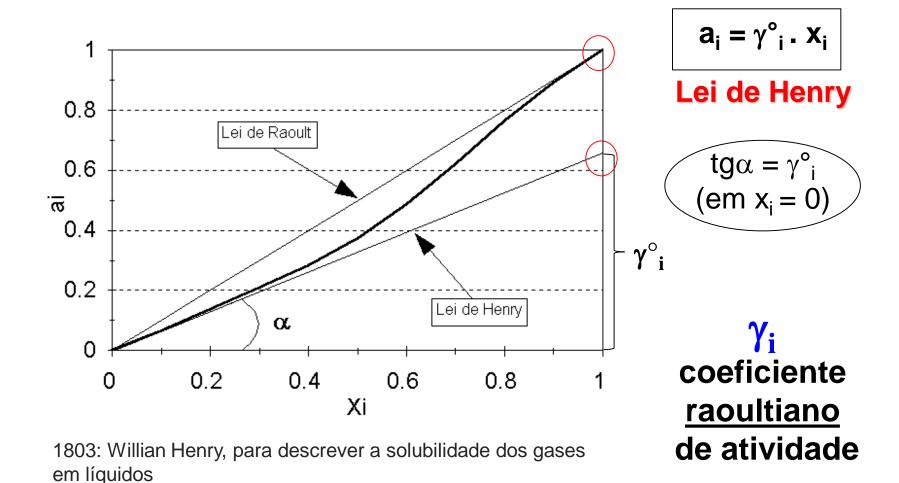
- Interação de "repulsão"
- Fe-Cu, Fe-Pb, Fe-Ca, Cu-V, Al-Bi, Ni-Mo, Si-Ge...
- Diminui o campo de miscibilidade



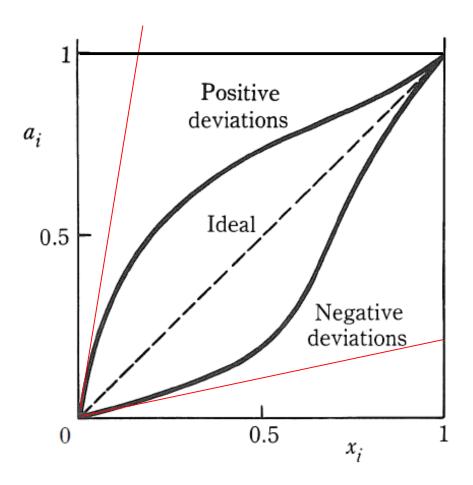


- Do ponto de vista <u>tecnológico</u> não é possível ter em mãos informações detalhadas de todos os sistemas
- Considerando que a maioria dos sistemas de interesse são soluções diluídas
 - Modela-se somente o trecho inicial da curva de atividade
 - Tangente em x_i = 0 (equação de uma reta)
 - Consequência: há somente 1 ponto em comum (x_i=0)
 - Diferenças: são absorvidas tecnologicamente
- A concentração de referência continua sendo raoultiana (x_i=1)





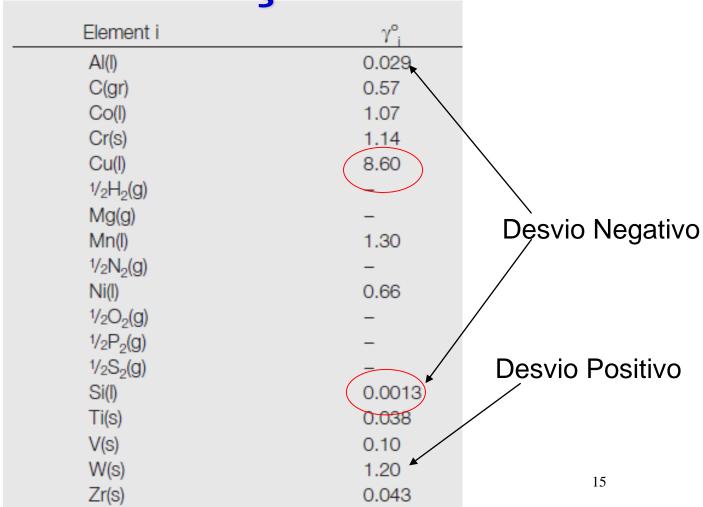


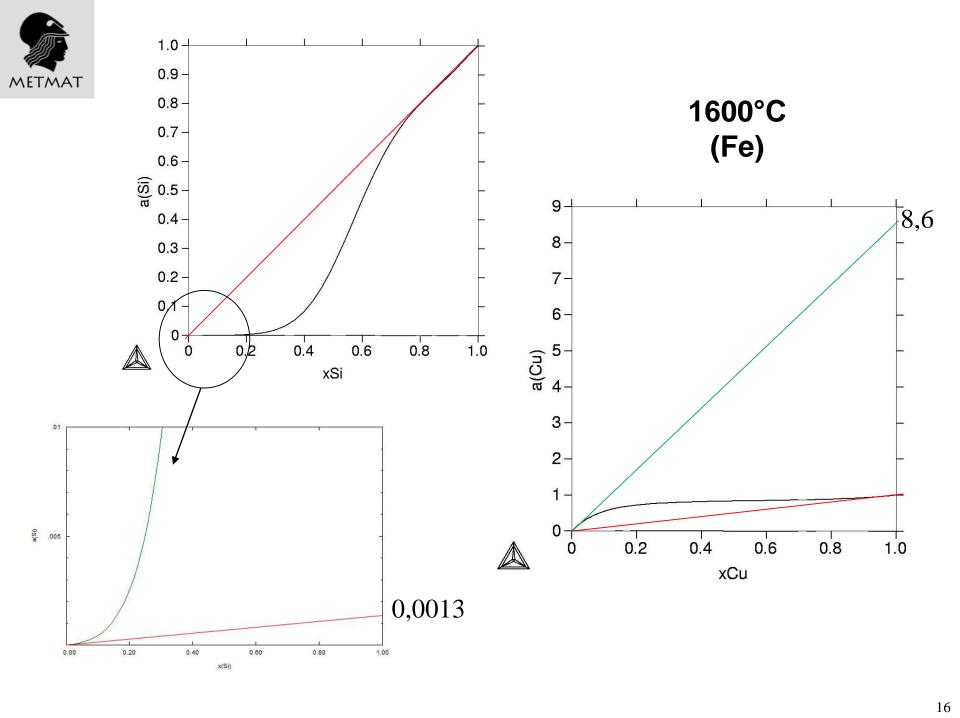


SOLUÇÃO/DESVIO	γ° _i
real/positivo	>1
Ideal	1
real/negativo	<1



Fe líquido a 1600°C (há para Ni, Co, Al, Cu,...)

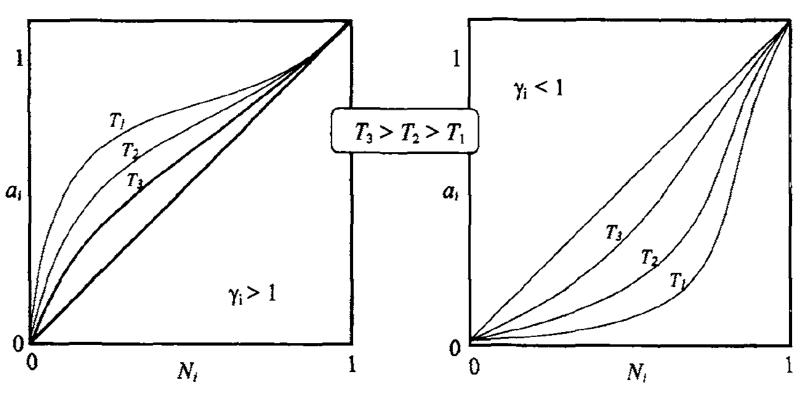






EFEITO DA TEMPERATURA

Em geral o desvio da idealidade diminui com o aumento da temperatura



$$\gamma^{\circ} = f(1/T)$$

$$\gamma^{\circ} = f(T)$$