

Exercice 1:

1) Loi de Raoult $P = P_i^* x_i^l + P_e^* x_e^l = (P_i^* - P_e^*) x_e^l + P_e^*$ car $x_i^l = 1 - x_e^l$

2) Loi de Dalton $P_e = P x_e^v = P_e^* x_e^v \quad x_e^v = \frac{P}{P_e^*} x_e^v$

donc $P = (P_e^* - P_e^*) \frac{P}{P_e^*} x_e^v + P_e^* \text{ soit } P \left(1 - \frac{P_e^* - P_e^*}{P_e^*} x_e^v\right) = P_e^*$

$$P = \frac{P_e^* x_e^v}{P_e^* + (P_e^* - P_e^*) x_e^v}$$

voir traceé page suivante

3) a) $x_{2_0} = 0,2 \quad 3,0 \text{ bar}$

b) $x_e^v = 0,068$

c) à l'équilibre par hypothèse $x_e^l = 0,31 \quad x_e^v = 0,11$

Théorème $n_e^l n_e^v = n_e^v G_v \text{ orthogonale au sens}$ $\frac{n_e^e}{n_0} = \frac{G_v}{G_L} = \frac{x_{2_0} - x_e^v}{x_e^l - x_e^v}$

$$\begin{cases} n_e^l = 0,65 n_0 \\ n_e^v = 0,55 n_0 \end{cases}$$

$$\frac{n_e^v}{n_0} = \frac{G_L}{G_v} = \frac{x_e^l - x_e^v}{x_e^l - x_e^v} =$$

C1: $n_e^l = n_e^v x_e^l = 0,14 n_0$

$n_e^v = n_e^v x_e^v = 0,06 n_0$

N1: $n_e^l = n_e^l - n_e^v = 0,31 n_0$

$n_e^v = n_e^v - n_e^v = 0,69 n_0$.

~~$P_{\text{can}} = \frac{P_{\text{can}}}{P_{\text{can}} + P_{\text{PhBr}}} = \frac{P_e^*}{P_{\text{can}} + P_e^*}$~~ ~~$x_{\text{can}} = \frac{P_{\text{can}}}{P_{\text{can}} + P_{\text{PhBr}}} = \frac{P_e^*}{P_{\text{can}} + P_e^*} = 0,34$~~

E2: 1) Compte d'échelle: $P = P_i^* + P_e^*$

voir traceé page suivante

Il faut donc reculer $T_{\text{atm}} = P_e^*(T) + P_{i^*}(T)$

95,2°C

Par hypothèse $P_{H_2O} = 638 \text{ mm Hg}$

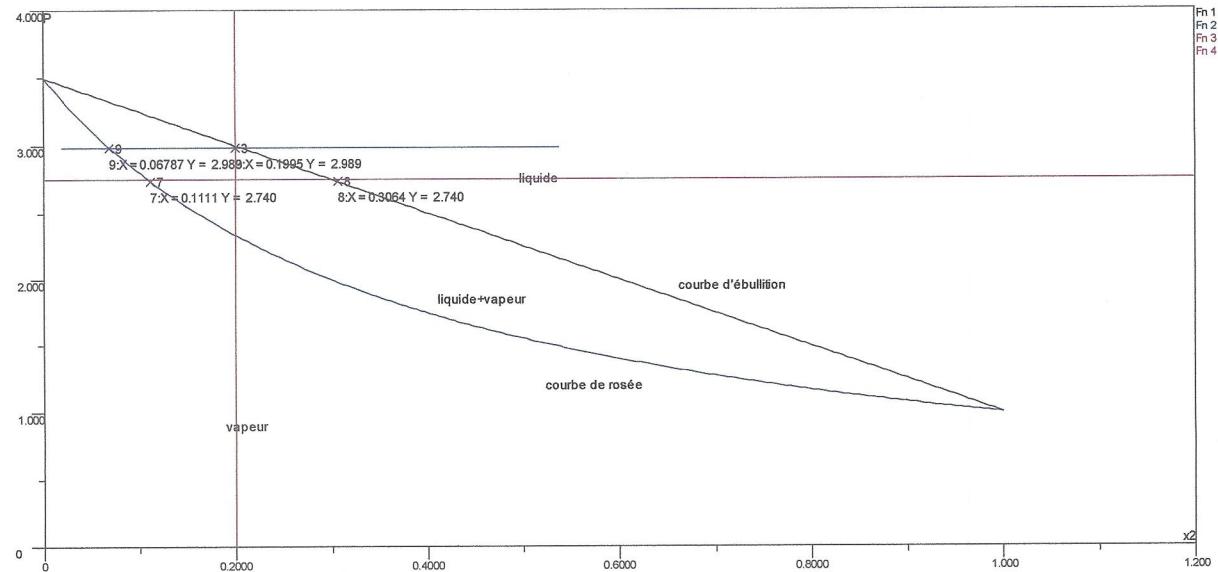
$P_{\text{PhBr}} = 760 - 638 = 122 \text{ mm Hg}$ (lecture sur graph 110 mm Hg)

$$x_{\text{can}}^v = \frac{P_{\text{can}}}{P_{\text{can}} + P_{\text{PhBr}}} = \frac{P_e^*}{P_{\text{PhBr}}} = 0,84 \quad x_{\text{PhBr}}^v = 0,16.$$

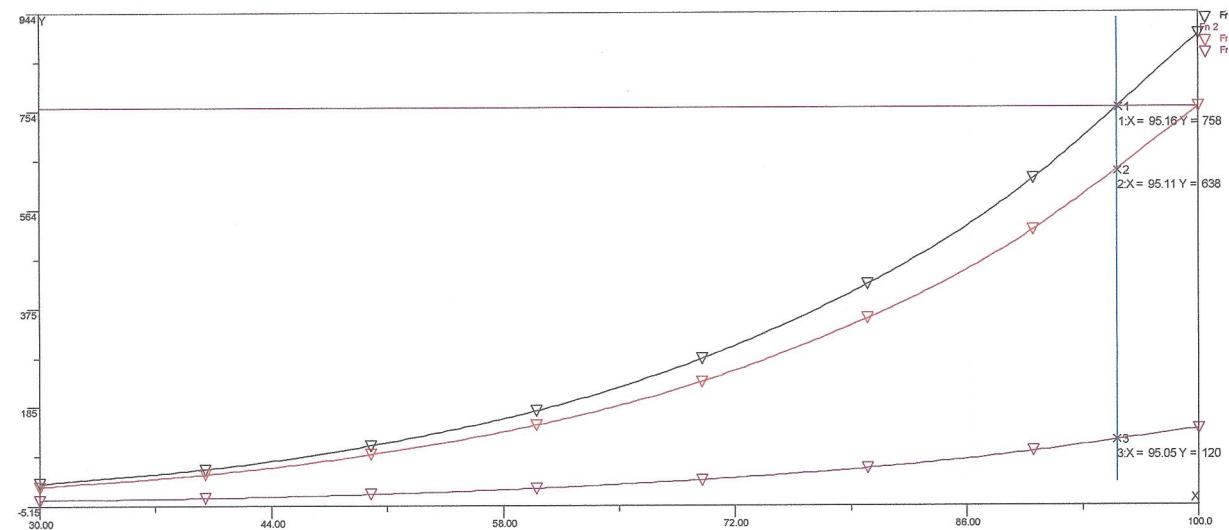
2) $W_{H_2O}^v = \frac{m_{H_2O}}{m_{H_2O} + m_{\text{PhBr}}} = \frac{\frac{m_{H_2O}}{M_{H_2O}} \cdot \frac{P_{\text{PhBr}}}{P_{H_2O}}}{\frac{m_{H_2O}}{M_{H_2O}} \cdot \frac{P_{\text{PhBr}}}{P_{H_2O}} + \frac{m_{\text{PhBr}}}{M_{\text{PhBr}}} \cdot \frac{P_{\text{PhBr}}}{P_{H_2O}}} = \frac{x_{H_2O}^v}{x_{H_2O}^v + x_{\text{PhBr}}^v \cdot \frac{P_{\text{PhBr}}}{P_{H_2O}}} = 37,6\%$

$$\begin{cases} 37,6 \text{ g d'eau} \\ 62,4 \text{ g de PhBr} \end{cases}$$

TD Diagramme binaire ex 1



TD Diagramme binaire ex 2



Exercice 6:

1) (δ): liquide (β) et (γ): liquide + vapeur Sat: vapeur

azeotrope ou mélange azeotropique

charge de chal à T fixe avec $w_{HNO_3}^C = w_{HNO_3}^V$

$$2) \quad w_{HNO_3} = \frac{m_{HNO_3}^C / m_{HNO_3}}{m_{HNO_3}^C / m_{HNO_3} + m_{H_2O}^C / m_{H_2O}} = \frac{0,3 \times 63}{0,3 \times 63 + 3,7 \times 18} = 0,22$$

le point (0,22; 100°C) est dans le domaine (δ) donc l'équilibre est homogène liquide par lecture au liquide binaire à 105°C

à 110°C: Th de l'horizontal $w_{HNO_3}^V = 0,07 \quad w_{HNO_3}^C = 0,93 \quad \text{puis } w_{HNO_3} = 0,22$

Th des mélanges: $m^C GL = m^V GV \text{ soit } m^C (0,34 - 0,22) = m^V (0,22 - 0,07)$

$$\text{de plus } m^C + m^V = 0,3 \times 63 + 3,7 \times 18 = 85,5 \text{ g}$$

$$\text{soit } (85,5 - m^V)(0,34 - 0,22) = m^V(0,22 - 0,07) \text{ soit } m^V (0,34 - 0,22) = 85,5 (0,34 - 0,22) \text{ Th des segments inverses.}$$

$$m^V = 38 \text{ g}$$

$$m^C = 47,5 \text{ g}$$

$$\boxed{\begin{array}{ll} m_{HNO_3}^C = 16,15 \text{ g} & m_{HNO_3}^V = 6,66 \text{ g} \\ m_{H_2O}^C = 31,35 \text{ g} & m_{H_2O}^V = 35,34 \text{ g} \end{array}}$$

3) A 120°C, $w_{HNO_3} = 0,22$ tout au long du vapeur

• la première goutte de liquide apparaît à 120°C pour $w_{HNO_3}^V = 0,35$

la moitié d'eau n'a pas encore été vaporisée $0,35 = \frac{m_{HNO_3} + m_{H_2O}}{m_{totV} + m_{H_2O}}$

$$0,65 \text{ m}_H = 0,35 m_{totV} - m_{HNO_3} \text{ soit}$$

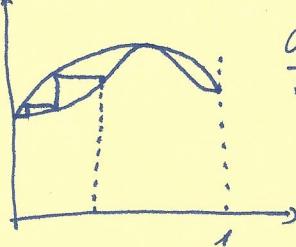
$$\boxed{m_{H_2O} = 17,0 \text{ g}}$$

• la dernière bulle de vapeur disparaît à 120°C pour $w_{HNO_3}^V = 0,5$

$$\text{soit } 0,5 = \frac{m_{HNO_3} + m_{H_2O}}{m_{totV} + m_{H_2O}} \text{ soit } 0,5 m_{H_2O} = 0,5 m_{totV} - m_{HNO_3}$$

$$\boxed{m_{H_2O} = 47,7 \text{ g}}$$

4)



On distille le mélange puis l'azeotrope
Tout le HNO₃ est dans l'azeotrope donc dans

* La 1^{re} fraction: mélange azeotrope $m_{HNO_3} = 18,9 \text{ g}$

$$\text{or } w_{HNO_3}^A = 0,63 \text{ donc } m_{tot} = \frac{m_{HNO_3}}{w_{HNO_3}^A} = 30 \text{ g}$$

* 2^{me} fraction: 55,5 g d'eau pure

Exercice 5:

1) $x_{\text{CO}_2} = 0,60$

la pression bulle de vapeur apparaît pour une pression de $P=0,92 \text{ bar}$

$$P_{\text{ext}} = P_{\text{int}} + \rho g h \Rightarrow h = \frac{P_{\text{ext}} - P_{\text{int}}}{\rho g} = \frac{P_{\text{ext}} - P_{\text{sat}}}{\rho_{\text{CO}_2} g} \Rightarrow h_1 = 6,00 \text{ cm}$$

On a alors $x_{\text{CO}_2}^{\ell} = 0,60$ et $x_{\text{CO}_2}^v = 0,80$. par lecture

2) La dernière bulle de liquide disparaît pour une pression $P_2 = 0,68 \text{ bar}$ $| h_2 = 8,0 \text{ cm} |$

$$x_{\text{CO}_2}^{\ell} = 1 - x_{\text{CO}_2} = 0,40 \quad x_{\text{CO}_2}^v = 1 - x_{\text{CO}_2}^v = 1 - 0,46 = 0,54$$

3) $h_3 = 15,2 \text{ cm} \Rightarrow P_3 = P_{\text{ext}} - \rho g h_3 = 0,797 \text{ bar} \approx 0,8 \text{ bar}$

À cette pression $\begin{cases} x_{\text{CO}_2}^{\ell} = 0,54 \\ x_{\text{CO}_2}^v = 0,80 \end{cases}$ Théoriquement $\begin{cases} x^{\ell} \text{ GL} = x^v \text{ OV} \\ x^{\ell} + x^v = 1 \end{cases} \Rightarrow x^{\ell} = \frac{0,80 - 0,60}{0,60 - 0,54} x^v$

donc $\begin{cases} x^{\ell} = 0,77 \\ x^v = 0,23 \end{cases} \quad n^{\ell} = 7,7 \cdot 10^{-3} \text{ mol}$
 $n^v = 2,3 \cdot 10^{-3} \text{ mol}$

$$m_{\text{CO}_2}^{\ell} = 3,5 \cdot 10^{-3} \text{ mol} \quad m_{\text{CO}_2}^v = 4,2 \cdot 10^{-3} \text{ mol} \quad n_{\text{CO}_2}^v = 0,5 \cdot 10^{-3} \text{ mol} \quad m_{\text{CO}_2}^v = 1,8 \cdot 10^{-3} \text{ mol}$$

Exercice 6: (t.p. hétéroazeotrope bicomposés et → idem pour les autres solides)

1(a) Combin de dissolution NH_3 et CCl_4 qui se déroule dans la zone centrale (3) deux phases liquides en équilibre, l'une riche en aniline (x_{CCl_4}) et l'autre pauvre en aniline (x_{NH_3})

1(b) $x_{\text{NH}_3}^{\text{sat}} = \frac{m_{\text{NH}_3}/M_{\text{NH}_3}}{n + m_{\text{NH}_3}/M_{\text{NH}_3}} = 0,0070 = 0,70\%$ $P_{\text{NH}_3} = 98 \text{ g/mol}^{-1}$

1(c) Par lech à 25°C (équilibre avec CCl_4) $x_{\text{NH}_3}^{\text{sat}} = 0,78$

2(a) Hétéroazeotrope.

2(b) ① vapeur homogène !! biseauter.

② vapeur + eau "durente" de aniline (sol. H_2O de PhNH_2) à saturation

③ eau liquide, une solut d' H_2O de carbon à saturation
en solut de PhNH_2 de H_2O à saturation

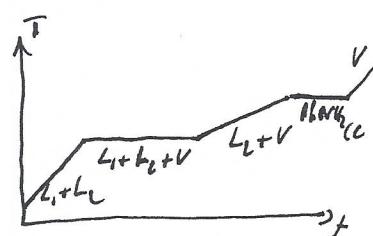
④ solut d' H_2O de PhNH_2

3(a) $M_{\text{H}_2\text{O}} = 50 \text{ g} \quad M_{\text{PhNH}_2} = 122 \text{ g/mol} = n_{\text{PhNH}_2} \quad m_{\text{PhNH}_2} = 258 \text{ g}$

3(b) Dans le domaine ④ une phase liquide L_1^{ℓ} de fract 0,0070 en éq avec une phase liquide L_2^{ℓ} de fract 0,78
Th des rapts inverses $m^{L_1^{\ell}} = \frac{G_{L_1^{\ell}}}{G_{L_2^{\ell}}} m_{\text{tot}} = 2,01 \text{ mol} \quad n^{L_2^{\ell}} = 3,54 \text{ mol}$.

4(a) La pression bulle de vapeur de composé H_2O apparaît.

4(b) la phase liquide est la cusp de x_A et x_C . le gaz est très riche en aniline jusqu'à un seul liquide dans la transition d'abord. Puis la transition vers $x_{\text{H}_2\text{O}} = 1$



b) cf physiologique ou maladie produite par l'azote

TD phys binar

Exercice 6:

1) A: liquide B: solide + solide C: solide

qui forment une solution solide ou un alliage.

2) solides $\rightarrow T(x_{Ni}^s)$ courbe d'apparition du premier grain de solide à partir du liquide liquide, $\rightarrow T(x_{Ni}^c)$ courbe d'apparition de la première goutte de liquide à partir des solides

$$\text{zone A ou C: } n = 2 - 0 + 2 - 1 = 3$$

$$\text{zone B: } n = 2 - 0 + 2 - 2 = 2$$

$$x_{Ni}^s = 0,5 \Rightarrow T_{Ni} = 1600^\circ\text{C}$$

$$\text{à } 1350^\circ\text{C Th des moments chimiques: } n^e GL = n^s GV \quad \frac{n^s}{n^e} = \frac{GL}{GV} = \frac{0,5 - 0,4}{0,8 - 0,5} = \frac{1}{3}$$

3) Hydratation des charges de phase: $\mu_i^s = \mu_i^e$

$$\mu_i^{0s} + RT \ln x_i^s = \mu_i^e + RT \ln x_i^e \quad \text{donc} \quad \ln \frac{x_i^s}{x_i^e} = \frac{\mu_i^e - \mu_i^{0s}}{RT} = \frac{\Delta f_{\text{m}} G^0}{RT}$$

$$\text{or } \Delta f_{\text{m}} G^0 = \Delta f_{\text{m}} H^0 - T \Delta f_{\text{m}} S^0 = \Delta f_{\text{m}} H^0 - T \frac{\Delta f_{\text{m}} H^0}{T^*}$$

d'où

$$\ln \frac{x_i^s}{x_i^e} = \frac{\Delta f_{\text{m}} H^0}{R} \left(\frac{1}{T} - \frac{1}{T^*} \right)$$

4) liquides: $T(x_{Ni}^c)$

$$\begin{cases} \frac{x_{Ni}^s}{x_{Ni}^c} = \exp \left(\frac{\Delta f_{\text{m}} H^0}{R} \left(\frac{1}{T} - \frac{1}{T_{Ni}^*} \right) \right) \\ \frac{1 - x_{Ni}^s}{1 - x_{Ni}^c} = \exp \left(\frac{\Delta f_{\text{m}} H^0}{R} \left(\frac{1}{T} - \frac{1}{T_{Co}^*} \right) \right) \end{cases}$$

équivalence liquides:

$$\frac{1 - x_{Ni}^e \exp \left(\frac{\Delta f_{\text{m}} H^0}{R} \left(\frac{1}{T} - \frac{1}{T_{Ni}^*} \right) \right)}{1 - x_{Ni}^c} = \exp \left(\frac{\Delta f_{\text{m}} H^0}{R} \left(\frac{1}{T} - \frac{1}{T_{Co}^*} \right) \right)$$

5) $\Delta f_{\text{m}} H^0_{Ni} = \frac{R \ln (x_{Ni}^s / x_{Ni}^c)}{\frac{1}{T} - \frac{1}{T_{Ni}^*}}$ $T_{Ni}^* = 1652^\circ\text{C} = 1725\text{K}$

$$\text{à } T = 1350^\circ\text{C} = 1623\text{K} \quad x_{Ni}^s = 0,8 \quad x_{Ni}^c = 0,4$$

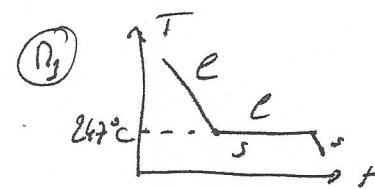
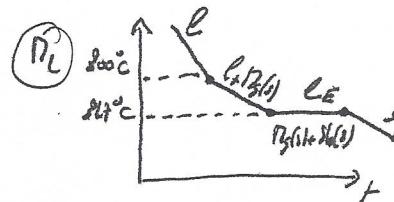
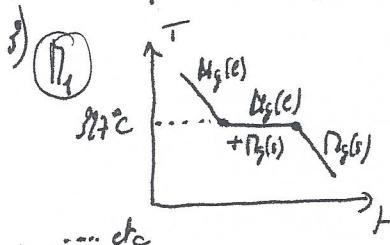
done $\boxed{\Delta f_{\text{m}} H^0_{Ni} = 158 \text{ kJ/mol}}$

Exercise 7:

1) entzünden $267^\circ\text{C} - 0,12$

digt d'ciat + offene aere $w_{Sb}^L = w_{Sb}^S = w_E$

2) I: liq II: $\text{Pb}(l) + \text{Pb}_2$ III: $\delta b(s) + \text{liq}$ IV: $\text{Mg}(l) + \delta b(s)$



3) a) $w_{Sb} = 0,60$

b) $T_{Pb} = 533^\circ\text{C}$

c) Th der rechte rechte

$$\frac{m^S}{m_{tot}} = \frac{GL}{LV} = \frac{0,6 - 0,33}{1 - 0,33} = 0,40 \Rightarrow$$

a 600°C $w_{Sb}^S = 1$

$w_{Sb}^L = 0,23$

dann $m^L = m_{tot} - m^S = 11,9 \text{ g}$

$$\begin{aligned} m^S &= m_{Sb}^L = 8,1 \text{ g} \\ m_{Pb}^S &= 0 \text{ g} \end{aligned}$$

$$\begin{cases} m_{Sb}^L = 3,9 \text{ g} \\ m_{Pb}^L = 8,0 \text{ g} \end{cases}$$

5) a) $w_{Sb} = 0,65$

b) $w_{Sb}^S = 0,5$

a rechte $w_{Sb} = \frac{m_{Sb} + m_a}{m_{tot} + m_a} = \frac{w_{Sb}^S m_{tot} + m_a}{m_{tot} + m_a}$

$m_a (1 - w_{Sb}) = m_{tot} (w_{Sb} - w_{Sb}^S)$

$$m_a = m_{tot} \cdot \frac{w_{Sb} - w_{Sb}^S}{1 - w_{Sb}} = 25,7 \text{ g}$$

Exercise 8:

1) $w_{Mg,Ca} = 0,54 = \frac{M_{Mg} M_{Ca}}{M_{Mg} M_{Ca} + M_{Ca} M_{Ca}}$ v.a.v $M_{Mg} + \frac{M_{Ca}}{M_{Mg}} M_{Ca} = \frac{M_{Mg}}{w_{Mg}}$

$$\frac{M_{Ca}}{M_{Mg}} = \frac{M_{Ca}}{w_{Mg} M_{Ca}} - \frac{M_{Mg}}{M_{Ca}} = \frac{M_{Ca}}{M_{Ca}} \left(\frac{1}{w_{Mg}} - 1 \right) = 0,52 \quad \frac{M_{Mg}}{M_{Ca}} = 1,94 \approx 2$$

$\boxed{Mg_2Ca}$

$n = 1 - 0 + 2 - 2 = 1 \quad \text{a-pfase} \Rightarrow T_{pfase}$

2) I: liq II: $\text{Ca}(l) + \text{C}$ III: $\text{Ca}(l) + \text{Pb}_2\text{Ca}(s)$ IV: $\text{Pb}_2\text{Ca}(s) + \text{C}$ V: $\text{Pb}_2\text{Ca}(l) + \text{C}$

VI: $\text{Pb}_2\text{Ca}(s) + \text{Pb}(l)$ VII: $\text{Pb}(l) + \text{C}$

3) ...

4) a) a 400°C
70 g Pb 30 g Ca
 288 mol $0,75 \text{ mol}$
dann $0,75 \text{ mol } \text{Pb}_2\text{Ca}$
 $4,88 - 1,5 = 3,38 \text{ mol } \text{Pb}$

$$\begin{cases} 66,4 \text{ g } \text{Pb}_2\text{Ca}(l) \\ 33,6 \text{ g } \text{Pb}(l) \end{cases} \text{ a } 400^\circ\text{C}$$

$$\begin{aligned} \text{a } 600^\circ\text{C} \quad w_{Mg}^S &= 0,54 \quad w_{Mg}^L = 0,28 \\ \text{rechte rechte: } \frac{m^L}{m_{tot}} &= \frac{GS}{LS} = \frac{0,28 - 0,54}{0,71 - 0,2856} = 0,67 \\ &= 0 \quad \boxed{\begin{array}{l} m^L = 66,7 \text{ g} \\ m^S = 33,3 \text{ g} \end{array}} \end{aligned}$$

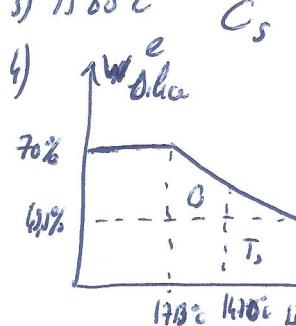
33,3 g de Pb_2Ca solide
52,0 g de Pb) de f lquid
14,7 g de Ca) de f lquid

Ex9:

- A 1) ① $A_s + L$ ② $C_s + L$ ③ $T_s + L$ ④ $A_s + T_s$

2) eukalypt.

3) $1560^\circ C$



5) Th der anal.

$$m^e GI = m^s GB'$$

$$\frac{m^s}{m^e} = \frac{GI}{GB'} = \frac{70-49,5}{100-70} = 0,68$$

6) en I $v = 2 - 0 + 1 - 3 = 1$ mai $P_{fase} = T^{fase}$

7) dupa cind bld $v = 2 - 0 + 1 - 1 = 2$ si P_{fase} , T pe care variaza in daj. de l/b supl.

8) T_s (70%) + A_s (30%) en man

9) $v = 2 - 0 + 1 - 3 = 1$ trai ph P_{fase}

B-1) 5% ca man $CaO-Al_2O_3 \Rightarrow x=2, y=1, z=1$
49% de $CaO-SiO_2$ en man

1: $CaO-SiO_2$ + l_g 2: G + l_g 3: $\frac{CaO-Al_2O_3}{mol} + G$

4: $ps-wol + G$

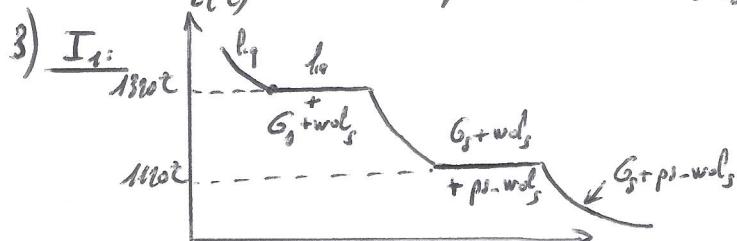
$t(x)$

l_g

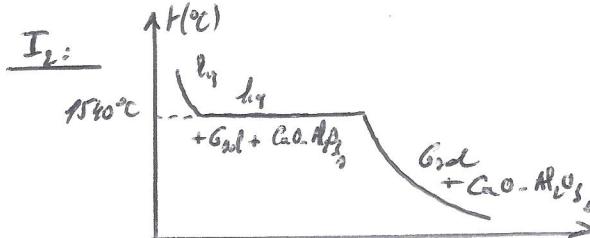
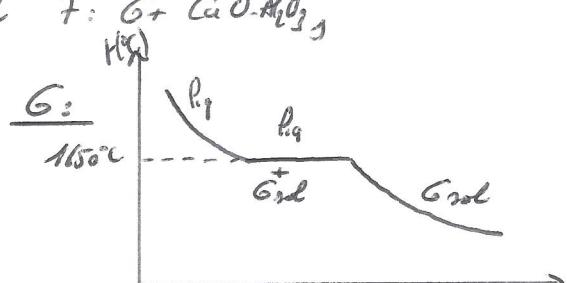
5: $G + l_g$

6: $CaAl_2O_4 + L$

7: $G + CaO-Al_2O_3$



Lemarje: $\text{P}_1 = 100g \text{ de } G \text{ la } y = \frac{m}{n}$
 $\text{P}_2 = \frac{57g \text{ de } CaOAl_2O_3 \text{ si } n_{CaOAl_2O_3} = \frac{m}{n}}$
 $\text{P}_3 = 43g \text{ de } CaO-SiO_2 \text{ si } n_{CaO-SiO_2} = \frac{m}{n}$

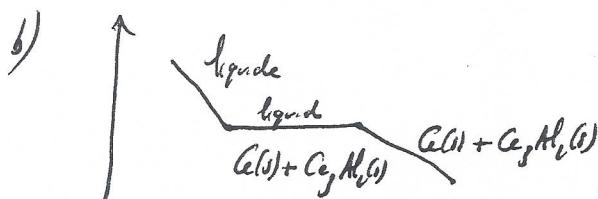
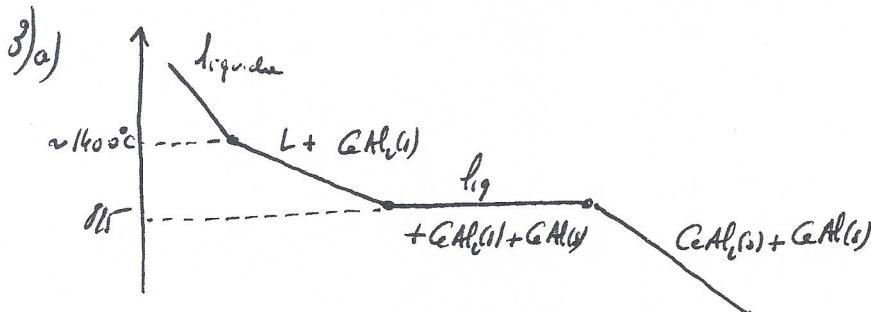


C-1) ...

1) Composé défini à fusion congruente $x_{Ce} = 0,33$
 Composé défini à fusion non congruente $x_{Ce} = 0,5$
 $\underline{\hspace{10cm}}$ $x_{Ce} = 0,6$

<chem>CeAl2</chem>
<chem>CeAl</chem>
<chem>Ce3Al2</chem>

- 2) a: liquide b: liquide + CeAl2(s) c: CeAl2(s) + CeAl(l) d: liquide + CeAl(l)
 e: CeAl(l) + Ce3Al2(l) f: Ce3Al2(l) + liquide g: Ce3Al2(l) + Al(l) h: liquide + Al(l)



4) Le théorème des moments ne s'applique pas dans ce cas, car diagramme en fraction molaires.

$\approx 900^\circ\text{C}$: La phase solide est constituée de CeAl2(s) et la phase liquide α par composition pesée sur le liquide $\frac{x_{Ce}}{x_{Al}} = 0,64$

On note n_{Al}^o et n_{Ce}^o les nrs de mols de Al et Ce dans phases confondues.

Déterminons tout d'abord la fraction molaire molaire. ($M_{Al} = 27,0 \text{ g/mol}^{-1}$; $M_{Ce} = 140,19 \text{ g/mol}^{-1}$)

$$n_{Ce}^o = \frac{n_{Ce}^o M_{Ce}}{n_{Ce}^o M_{Ce} + n_{Al}^o M_{Al}} = \frac{x_{Ce}^o M_{Ce}}{x_{Ce}^o M_{Ce} + (1-x_{Ce}^o) M_{Al}} = 0,78 \quad \text{en divisant le haut et le bas par } M_{Al}$$

donc sur les 100 g de départ, il y a 72,6 g de céryum et 27,4 g d'aluminium soit:

$$\boxed{n_{Ce}^o = 0,726 \text{ mol.} \quad n_{Al}^o = 0,274 \text{ mol}}$$

Bilan de matières sur Al

système liquide + liquides

$$\begin{cases} n_{Al}^o = n_{Al}^s + n_{Al}^e = 2n^s + n^e \\ n^e + 3n^s = n_{Al}^o + n_{Ce}^o \end{cases} \Rightarrow \begin{cases} n^e = 0,89 \text{ mol} \\ n^s = 0,36 \text{ mol} \end{cases}$$

$$\begin{cases} 0,83 = 2n^s + 0,36n^e \\ 1,38 = 3n^s + n^e \end{cases}$$

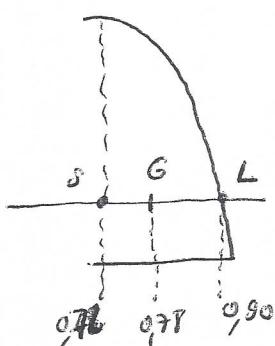
$$2 \times 1,38 - 3 \times 0,83 = (2 - 3 \times 0,36)n^e$$

donc

$$\begin{cases} n^s = n^s M_{CeAl2} = 70,6 \text{ g de CeAl}_2(\text{l}) \text{ pour } w_{Ce}^s = 0,72 \\ n^e = n_{tot} - n^s = 29,4 \text{ g de liquide de ceyle } w_{Ce}^e = 0,90 \end{cases}$$

avec la formule de la teneur

Remarque: on pourra itéaller + vite en utilisant le diagramme en fraction manquante de laquelle on peut appliquer le Th des moments démarqués ou des segments inverses.



$$\frac{m^s}{m_{fcl}} = \frac{GL}{\delta L} \Rightarrow m^s = 66,6g$$

$$\frac{m^e}{m_{fcl}} = \frac{SG}{\delta L} \Rightarrow m^e = 33,3g$$

à cause de diff
significatif qu'il a l'ame tendre

Les résultats obtenus à partir de données initiales (repas des valeurs relatives des deux clous par la machine) :

$$\begin{cases} m^s = 70,1g \\ m^e = 29,9g \end{cases}$$

Cela devient très vite.



cela peut devenir très vite.

Exercice 1:

TD de gérance

1) Liquide avec $A_1E + EA_2$ car dans le domaine 1 il n'y a que du liquide

Solidus: Comme $A_1A_2 + AB + BA_2$ car dans les domaines 2, 6 et 3 il n'y a que des solides

2) 1: liquide 2: solution solide de Zn dans Cd 3: solide solide de Cd dans Zn

4: solide solide de Zn dans Cd + liquide 5: solide solide de Cd dans Zn + liquide

6: solide solide de Zn dans Cd + solide solide de Cd dans Zn.

3) A l'équilibre il y a égalité des potentiels chimiques pour chaque élément à 560°C

Point A: le constitut le + abondant en phase solide est le cadmium donc

$$\mu_{\text{Cd},e}^{\circ} + RT \ln \alpha_e^e = \mu_{\text{Cd},s}^{\circ} + RT \ln (1-x_A)$$

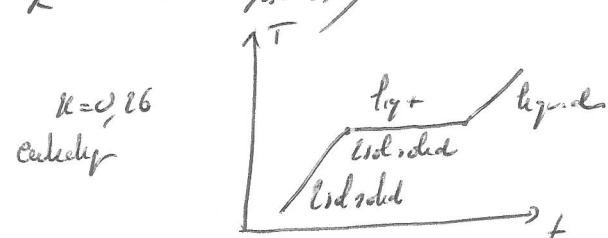
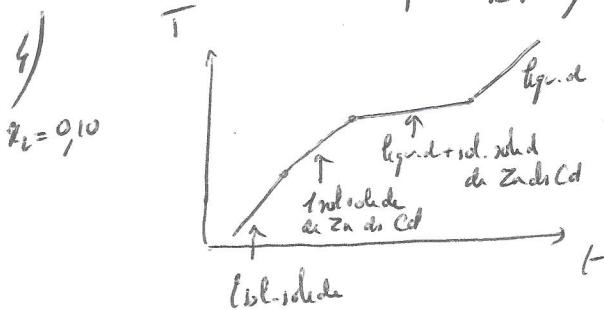
$$1-x_A = \exp\left(\frac{\mu_{\text{Cd},e}^{\circ} - \mu_{\text{Cd},s}^{\circ}}{RT}\right) \alpha_e^e \quad x_A = 1 - \alpha_e^e \exp\left(\frac{\Delta \mu_{\text{Cd}}^{\circ}}{RT}\right)$$

$$x_A = 1 - \alpha_e^e \exp\left(\frac{\Delta \mu_{\text{Cd}}^{\circ}}{RT} - \frac{4f_n H_{\text{Cd}}^{\circ}}{RT p_{\text{Cd}}}\right)$$

$$\boxed{x_A = 0,12} \quad \boxed{x_A = 1 - \alpha_e^e \exp\left(\frac{\Delta \mu_{\text{Cd}}^{\circ}}{R}\left(\frac{1}{T} - \frac{1}{T_{p_{\text{Cd}}}}\right)\right)}$$

Point B: $\mu_{\text{Zn},e}^{\circ} + RT \ln \alpha_e^e = \mu_{\text{Zn},s}^{\circ} + RT \ln x_B$

$$x_B = \alpha_e^e \exp\left(\frac{\Delta \mu_{\text{Zn}}^{\circ}}{RT}\right) = \alpha_e^e \exp\left(\frac{\Delta f_n H_{\text{Zn}}^{\circ}}{R}\left(\frac{1}{T} - \frac{1}{T_{p_{\text{Zn}}}}\right)\right) = 0,82$$



5) $x_1 = 0,80 \quad x_2^e = 0,40 \quad x_2^s = 0,82$

M du rapport inverse: $\frac{n_e^e}{n_{\text{tot}}} = \frac{G_5}{L_5} \Rightarrow n_e^e = 0,48 \text{ mol}$

$$n_e^e = 0,31 \text{ mol}$$

$$n_e^s = 0,19 \text{ mol}$$

$$\frac{n_s^s}{n_{\text{tot}}} = \frac{G_L}{L_5} \Rightarrow n_s^s = 0,51 \text{ mol} \quad n_e^s = 1,71 \text{ mol}$$

$$n_e^s = 7,80 \text{ mol}$$