



1 - VRAI / FAUX

- ① Vrai
- ② Faux : tant dépend de savoir si le sens d'évolution engendre une phase condensée pure et si celle-ci est introduite en quantité suffisante ou non pour atteindre l'équilibre don.
- ③ Faux : $\Delta_f G^\circ$ renseigne sur le sens d'évolution. (alors que $\Delta_f H^\circ$ renseigne sur la valeur de K°).
- ④ Faux $\Delta_f G^\circ > 0$ implique $dG > 0$: le système doit évoluer dans le sens inverse à condition que les "produits" soient en quantité non nulle
- ⑤ Faux La valeur de K° ne suffit pas pour qualifier le temps d'avancement final.
- ⑥ Faux T non facteur d'équilibre si transf. exothermique
 P _____ si $\sum \nu_i g_i = 0$.
- ⑦ Faux Augmenter T accélère la cinétique. En revanche, pour le rendement, cela n'est vrai que pour des transformations endothermiques
- ⑧ Faux $\text{Fe(OH)}_3(s) \rightleftharpoons \text{Fe}^{2+}(aq) + \text{OH}^-(aq)$ au $\text{K}_f^\circ = 1,2 \cdot 10^{-3}$. Il ne suffit pas de mettre en présence les ions. Il faut aussi que ceux-ci soient en concentrations suffisantes.

2 - VARIATION DE K° AVEC T

- ① K° diminue quand T augmente : transf. exothermique.
- ② relation de van't Hoff. $\ln K^\circ = \frac{\Delta_f H^\circ}{R} \frac{1}{T} + C$

Intégration avec $\Delta_f H^\circ = \Delta_f U^\circ - \Delta_f P^\circ$ (Ellington)

$$\ln \frac{K^\circ(T_2)}{K^\circ(T_1)} = \frac{\Delta_f H^\circ}{R} \left(\frac{1}{T_1} - \frac{1}{T_2} \right)$$

$$\Delta_f H^\circ = \frac{R \cdot \ln \left(\frac{K^\circ(T_2)}{K^\circ(T_1)} \right)}{\frac{1}{T_1} - \frac{1}{T_2}} = \frac{8,31 \times \ln (1,5 / 30,5)}{\frac{1}{1073} - \frac{1}{1273}}$$

$$\Delta_f H^\circ = -171 \text{ kJ.mol}^{-1}$$

Le signe cohérent : exotherm.

$$③ K^\circ(T) = K^\circ(T_1) \exp \left(\frac{\Delta_f H^\circ}{R} \left(\frac{1}{T_1} - \frac{1}{T} \right) \right)$$

$$K^\circ(T) = 30,5 \cdot \exp \left[-\frac{171,0^3}{8,31} \times \left(\frac{1}{1073} - \frac{1}{T} \right) \right]$$

$$\text{à } 900\text{K}, \quad K^\circ = 1,2 \cdot 10^3$$

En réduisant la température par rapport à 900°C (900K \leftrightarrow 627°C), on note une augmentation de la valeur de K° (exoth.)

3 - EFFET D'UNE Dilution SUR LA Dissociation d'un Acide.

① Réaction proportionnelle

$$K^o = K_a = 10^{-4.8}$$

	<chem>CH3COOH(aq)</chem>	<chem>H2O(l)</chem>	<chem>CH3COO-(aq)</chem>	<chem>H3O+(aq)</chem>
EJ	C_0	-	0	0
EF	$C_0(1-\epsilon)$	-	ϵC_0	ϵC_0

à l'équilibre chimique final, $K_a = \frac{\epsilon C_0}{C_0(1-\epsilon)} \quad \Delta C^o \neq C_0$

La Résolution :

C_0	$1 \cdot 10^{-1}$	$1 \cdot 10^{-3}$	$1 \cdot 10^{-5}$	$1 \cdot 10^{-6}$ mol·L ⁻¹
ϵ	1%	12%	70%	94%

la dilution augmente le taux de dissociation de l'acide faible : il tend à se comporter comme un acide fort (totalement dissocié) lorsque celui-ci est très dilué.

⚠ c'est bien la raison que K^o n'est pas un critère suffisant pour juger du caractère total ou peu avancé de la dissociation. (tous les cas précédents sont associés à la même valeur de K^o)

② Justification :

Considérons un système à l'équilibre chimique.

$$K^o = Q_r = \frac{a_{\text{CH}_3\text{COO}^-} \cdot a_{\text{H}_3\text{O}^+}}{a_{\text{CH}_3\text{COOH}} \cdot a_{\text{H}_2\text{O}}} = \dots = \frac{n_{\text{CH}_3\text{COO}^-} \cdot n_{\text{H}_3\text{O}^+}}{n_{\text{CH}_3\text{COOH}} \cdot C^o V}$$

la dilution sert à assimilable à une augmentation de volume par ajout d'eau.

L'ajout d'eau diminue Q_r .

Après perturbation, $Q_r < K^o$

le système évolue en sens direct
le taux d'avancement augmente.

4 - SOLUBILITÉ Dissolve en Solution Aqueuse.

① I_2 dans l'eau \Rightarrow faible solubilité dans l'eau (polaire prothème). Les attractions de Debay (dépol. permanent - dipole induit) sont bien moins intenses que les attractions de Keesom (dip. perm-dip. perm) et de London (dip. induit - dip. induit) sauf que des liaisons hydrogène.

② I_2 en équilibre sur 2 phases dans la solution saturée.

$$\mu_{I_2,s}^o = \mu_{I_2\text{aq}}^o \quad \text{notion solvi dilué}$$

$$\boxed{\mu_{I_2\text{aq}}^o = \mu_{I_2\text{aq}}^o + RT \ln \left(\frac{C^o}{C^o} \right)}$$

μ_{I₂aq}^o négligé
et solide pur ($\frac{C^o}{C^o} = 1$)

$$\Delta V = n_{I_2}$$

$$\text{③ Eau solvant } \mu_{H_2O}^o = \mu_{H_2O\text{aq}}^o + RT \ln \frac{n_{H_2O}}{n_{H_2O} + \Delta V} \quad \Delta V = n_{I_2}$$

↳ état standard = eau liquide pur à T = 25°C et press 1 bar.

④ * Si diiode pollué dans le cadre d'une solution solide

$$\mu_{I_2\text{aq}}^o + RT \ln x_{I_2}^o = \mu_{I_2\text{aq}}^o + RT \ln \left(\frac{C^o}{C^o} \right)$$

* si diiode pollué avec composition non visuelle à I₂(s) (donc I₂CoL pur)
Aucuns CHANGERENT

* si P ≠ P^o, on conserve la même expression dans le cas où l'effet de la pression est négligeable.

* si I₂ participe à des réactions en solution, la solubilité ne s'exprime plus sous la forme $S = [I_2]$ mais $S = [I_2] + \dots$ autres concentrations.
le potentiel chimique μ_{I₂aq}^o change donc d'expression.

(5)

Etat initial
56 mol d'eau (H ₂ O) 0,10 mol I ₂ (s)

Etat final
56 mol d'eau 0,10 - γ mol I ₂ (s)
5 mol I ₂ (aq)

avec $\gamma = \text{SV}$
 $\gamma = 10^{-3} \text{ mol.}$

$$G_{\text{init}} = n_{\text{H}_2\text{O}} \mu_{\text{H}_2\text{O}}^* + n_{\text{I}_2} \mu_{\text{I}_2\text{s}}$$

$$G_{\text{init}} = n_{\text{H}_2\text{O}} \mu_{\text{H}_2\text{O}}^* + n_{\text{I}_2} \mu_{\text{I}_2}$$

$$\begin{aligned} G_{\text{final}} &= n_{\text{H}_2\text{O}} \mu_{\text{H}_2\text{O}} + (n_{\text{I}_2} - \gamma) \mu_{\text{I}_2\text{s}} + \gamma \mu_{\text{I}_2\text{aq}} \\ &= n_{\text{H}_2\text{O}} (\mu_{\text{H}_2\text{O}}^* + RT \ln x_{\text{H}_2\text{O}}) + (n_{\text{I}_2} - \gamma) \mu_{\text{I}_2\text{s}} + \gamma \mu_{\text{I}_2\text{aq}} \\ &= G_{\text{init}} + \gamma (\mu_{\text{I}_2\text{aq}} - \mu_{\text{I}_2\text{s}}) + n_{\text{H}_2\text{O}} RT \ln x_{\text{H}_2\text{O}}. \end{aligned}$$

$\stackrel{=} 0$
 l'équilibre du diode
 dans cette solution.

$$\Rightarrow \Delta G = n_{\text{H}_2\text{O}} RT \ln \frac{n_{\text{H}_2\text{O}}}{n_{\text{H}_2\text{O}} + \text{SV}}$$

$$\boxed{\Delta G = -n_{\text{H}_2\text{O}} RT \ln \left(1 + \frac{\text{SV}}{n_{\text{H}_2\text{O}}}\right)}$$

qualitativement, $\Delta G < 0$
 cohérent avec le caractère
 potentiellement de G
 pour système formé à T, P, t.

AN: $\Delta G = -56 \times 8,3 \times 298 \times \ln \left(1 + \frac{10^{-3}}{56}\right)$

$$\underline{\Delta G = -2,5 \text{ J}} \quad (\text{signe cohérent})$$

S - SOLUBILITÉ D'UNE ESPÈCE MOLÉCULAIRE = f(T)

L'équilibre de dissolution est modélisé par la relation d'équation
 $A(s) = A(l)$

À l'équilibre chimique, $K^*(T) = \alpha_l = \frac{\alpha_{Al}}{\alpha_{As}} = \frac{\alpha_{Al}}{\alpha_{As}} = \alpha_{Al}$

\uparrow
 liquide solide pur
 = mélange idéal.

La valeur de la constante d'équilibre dépend de la température.

$$\text{relation de van't Hoff: } \frac{d \ln K^*}{dT} = \frac{\Delta H^\circ}{R T^2} \quad \text{car } \Delta H^\circ = \Delta f_{\text{olv}}^\circ \quad \text{car } s \rightarrow l = \text{fusion.}$$

Par intégration en considérant $\Delta f_{\text{olv}}^\circ = \text{cte.}$

$$\ln K^*(T) = \ln K^*(T_{\text{ref}}) + \frac{\Delta f_{\text{olv}}^\circ}{R} \left(\frac{1}{T_{\text{ref}}} - \frac{1}{T} \right).$$

En choisissant $T_{\text{ref}} = T_{\text{fus}}^*$ (température de fusion du corps pur)
 on a $K^*(T_{\text{fus}}) = \frac{\alpha_{Al}^*}{\alpha_{As}^*} = \frac{1}{1} = 1$.

$$\ln K^*(T) = \ln(1) + \frac{\Delta f_{\text{olv}}^\circ}{R} \left(\frac{1}{T_{\text{fus}}} - \frac{1}{T} \right)$$

} relation de Goldborg-Wagner

$$\boxed{\ln(\alpha_{Al}) = \frac{\Delta f_{\text{olv}}^\circ}{R} \left(\frac{1}{T_{\text{fus}}} - \frac{1}{T} \right)}$$

Si 1 mélange idéal, la solubilité ne dépend que de T et pas du soluté
 (normal puisque la mère en solution ne doit pas modifier les concentrations
 de ce cas: le soluté ne "distingue" pas les entités de solvant
 et de soluté).

6 - Système mettant en jeu une solution solide

① A solution solide \Rightarrow activité = fraction molaire.

$$K^\circ(T) = \frac{(x_{O_2})^n x_{NaNO_3}^s}{x_{NaNO_3}^s} \left(\frac{P}{P_0}\right)^m$$

② Variance.

Espèces chimiques présentes à l'éq. chim: $NaNO_3(s)$; $NaNO_3(a)$; $O_2(g)$

Variables intervisées retenues par défaut du système:

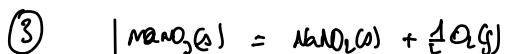
$$T, P, x_{NaNO_3}^s, x_{NaNO_3}^a, x_{O_2}^a. \Rightarrow X=5$$

Relatrices doivent fixer les valeurs des variables listées

$$\begin{cases} K^\circ(T) = 0 \\ Y=3 \\ x_{O_2}^a = 1 \\ x_{NaNO_3}^s + x_{NaNO_3}^a = 1 \quad (\text{solution solide}) \end{cases}$$

$$\text{Variance } v = X - Y = 2$$

L'opérateur peut imposer jusqu'à 2 paramètres intervenants pour remettre en cause l'équilibre.



EI	n	0	0
EF	$n-\gamma$	γ	$\frac{1}{2}\gamma$

$$x_{NaNO_3}^s = \frac{n-\gamma}{n}$$

$$x_{NaNO_3}^a = \frac{\gamma}{n}$$

$$x_{O_2}^a = 1$$

$$\text{RGN} \quad K^\circ(T) = \frac{\gamma}{n-\gamma} \left(\frac{P}{P_0}\right)^m$$

Calcul de K°

$$K^\circ(T) = \exp\left(-\frac{A(G^\circ T)}{RT}\right)$$

$$K^\circ(T) = \exp\left(\frac{-26820}{8,31 \times (647+273)}\right) = 3,60^{-2}.$$

Accès à γ

$$K^\circ n = \gamma \left(K^\circ + \sqrt{P/P_0} \right) \Rightarrow \gamma = \frac{K^\circ n}{K^\circ + \sqrt{P/P_0}}$$

$$\Rightarrow \gamma = 0,049 \text{ mol.}$$

La solution solide est constitutive à 5% de $NaNO_3$ et 95% de $NaNO_3$.

Accès à V

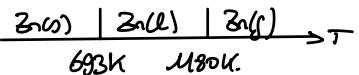
$$\begin{cases} n_{O_2} = \frac{1}{2}\gamma \\ P = \frac{n_{O_2} RT}{V} \end{cases} \Rightarrow V = \frac{\gamma RT}{2P} = \frac{0,049 \times 9,31 \times (647+273)}{2 \times 0,34 \cdot 10^5}$$

$V = 5,5 \cdot 10^{-3} \text{ m}^3$

$V = 5,5 \text{ L}$

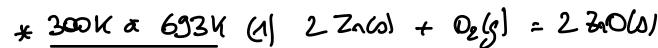
7- APPROCHE GRAPHIQUE DE L'EVOLUTION ...

① Etat physique du zinc
charge et plage de T
échelle



On recherche l'angle de zinc russe solide + T.

Équation de réaction modélisant l'évaporation ne s'écrit pas de la même manière sur toute la plage de T.



↑ les états imposés par l'énoncé.

Loi de Hess

$$\Delta_rH_1^\circ = 2\Delta_fH^\circ(\text{ZnO,s}) - \cancel{\Delta_fH^\circ(\text{O}_2,\text{g})} - \cancel{\Delta_fH^\circ(\text{Zn,s})} = 0$$

État standard de ref d'éléments chim.

$$\Delta H_1^\circ = -696 \text{ kJ mol}^{-1} \text{ (exothermique)}$$

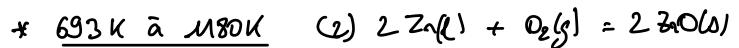
Δ_f° de

$$\Delta rS_1^\circ = 2S^\circ(\text{ZnO,s}) - S^\circ(\text{O}_2,\text{g}) - 2S^\circ(\text{Zn,s})$$

ΔrS°

$$\Delta rS_1^\circ = -201 \text{ J mol}^{-1} \text{ K}^{-1} \text{ (cohérent avec } \sum v_{ij}g_j = -1)$$

$$\Delta rG_1^\circ(T) = -696 \cdot 10^3 + 201T \quad (\text{en J mol}^{-1})$$



On remarque que (2) = (1) - 2(fus) avec (fus) $\text{Zn(s)} = \text{Zn(l)}$

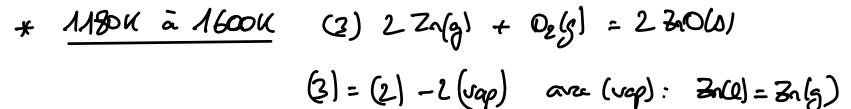
Loi de Hess $\Delta H_2^\circ = \Delta H_1^\circ - 2\Delta_fH^\circ(\text{Zn}) = -7160 \text{ kJ mol}^{-1}$

$$\Delta rS_2^\circ = \Delta S_1^\circ - 2\Delta_fS^\circ(\text{Zn}) = -221 \text{ J mol}^{-1} \text{ K}^{-1}$$

diff état idéal idéal corresp

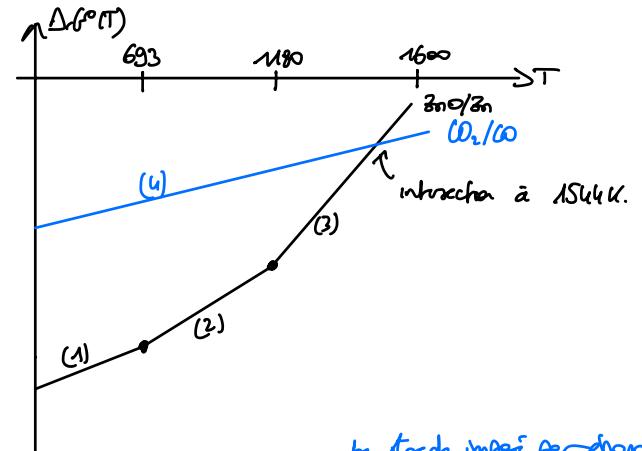
$$\Delta_fH^\circ = \frac{\Delta_fH^\circ}{T_0} \quad (\Delta \text{kJ vs J})$$

$$\boxed{\Delta_rG_2^\circ(T) = -7160 \cdot 10^3 + 221T \quad (\text{en J mol}^{-1})}$$

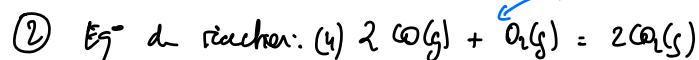


... $\boxed{\Delta_rG_3^\circ(T) = -940 \cdot 10^3 + 416T \quad (\text{en J mol}^{-1})}$

Tracé

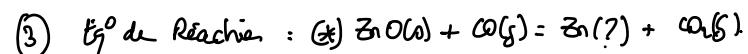


↑ les états imposés par l'énoncé



$$\sum v_{ij}g_j = -1 \Rightarrow \Delta S^\circ < 0 \text{ (diminution gr de nat de fes)} \Rightarrow \Delta rG^\circ(T) = \text{un coefficient directeur } \oplus$$

$$\Rightarrow \boxed{\Delta rG_4^\circ(T) = -568 \cdot 10^3 + 175T \quad \text{en J mol}^{-1}}$$



$$(*) = \frac{1}{2}(1) - (1/2)(3) \Rightarrow \Delta rG_6^\circ = \frac{1}{2}(\Delta rG_1^\circ - \Delta rG_{1/2,2})$$

$$K^\circ > 1 \Rightarrow \Delta rG^\circ < 0 \Rightarrow \Delta rG_4^\circ < \Delta rG_{1/2,2} \Rightarrow \boxed{T > 1544\text{K}} \quad \text{éq idéal gaseuse.}$$

8. EQUILIBRE SUR SYSTEME HYGROGENE.

① $\Delta_f S^\circ = \sum_i \nu_i \Delta_f S_i = -\Delta_f S(\text{CO}_2) - \Delta_f S(\text{H}_2\text{O}) + \Delta_f S(\text{CO}_2(g)) + \Delta_f S(\text{H}_2(g))$

$$\Delta_f S^\circ = -42,6 \text{ J.K}^{-1}.\text{mol}^{-1}$$

(difficile à interpréter
puisque $\sum \nu_i y_j = 0$)

$$\Delta_f G^\circ(T) = \Delta_f H^\circ - T \cdot \Delta_f S^\circ = -41,1 \cdot 10^3 + 298 \times 42,6 = -28,4 \text{ kJ.mol}^{-1}$$

$$K^\circ(298\text{K}) = \exp\left(-\frac{\Delta_f G^\circ}{RT}\right) = 9,6 \cdot 10^4 : \text{réaction f. favorable à cette température}$$

② Bilan de réaction :

	$\text{CO}(g) + \text{H}_2\text{O}(l) = \text{CO}_2(g) + \text{H}_2(g)$				ν_{yjy}
EI	1,2	1,2	0	0	2,4
EF	1,2- \bar{y}	1,2- \bar{y}	\bar{y}	\bar{y}	2,4.

$\underbrace{\nu_{\text{CO}}(g)}_{\Rightarrow P_{\text{CO}} = P_{\text{H}_2\text{O}}} = \underbrace{\nu_{\text{H}_2\text{O}}(g)}_{\Rightarrow P_{\text{CO}_2} = P_{\text{H}_2}}$ $\underbrace{\nu_{\text{CO}_2}(g) + \nu_{\text{H}_2}(g)}_{\text{puisque } \sum \nu_{yjy} = 0} = \underbrace{\nu_{\text{CO}_2}(g)}_{\Rightarrow P = \text{cte}}$

a) À l'équilibre chimique, $P_{\text{CO}} = 2,3 \text{ bar} = \frac{\Sigma RT}{V} \Rightarrow \bar{y} = 1,1 \text{ mol.}$

$$\Rightarrow P_{\text{CO}} = \frac{(1,2-\bar{y})RT}{V} = 0,19 \text{ bar.}$$

Relation de Raoult-Wagner

$$K^\circ(T) = \frac{\alpha_{\text{CO}_2} \alpha_{\text{H}_2}}{\alpha_{\text{CO}} \cdot \alpha_{\text{H}_2\text{O}}} = \left(\frac{P_{\text{CO}_2}}{P_{\text{CO}}} \right)^2 = \frac{\bar{y}^2}{(1,2-\bar{y})^2} = 142.$$

Avec les valeurs tabulées.

$$\Delta_f H^\circ(\text{stock}) = \Delta_f H^\circ - 500 \cdot \Delta_f S^\circ \Rightarrow \dots \Rightarrow K^\circ(\text{stock}) = 117.$$

La valeur expérimentale et la valeur théorique sont du même ordre de grandeur. L'écart n'est pas énorme du à la incertitude de mesures expérimentales ou à un défaut de l'approximation d'Ellington ($\Delta_f H^\circ(298\text{K}) = \Delta_f H^\circ(\text{stock}) \rightarrow \Delta_f S^\circ(298\text{K}) = \Delta_f S^\circ(\text{stock})$).

b) K° a diminué avec l'augmentation de T .

→ cohérent avec le caractère exotherme $\Delta_f H^\circ < 0$.

c)

	$\text{CO}(g) + \text{H}_2\text{O}(l) = \text{CO}_2(g) + \text{H}_2(g)$					ν_{yjy}
EI	2	1	0	0	3	
EF	2- \bar{y}	1- \bar{y}	\bar{y}	\bar{y}	3	mol

$$\underbrace{\nu_{\text{CO}}(g) + \nu_{\text{H}_2\text{O}}(g)}_{\Rightarrow P_{\text{CO}} + P_{\text{H}_2\text{O}}} = \underbrace{\nu_{\text{CO}_2}(g) + \nu_{\text{H}_2}(g)}_{\Rightarrow P_{\text{CO}_2} = P_{\text{H}_2}} \quad \text{lo } \nu_{yjy} = \text{cte}$$

$$\Rightarrow P = \text{cte}$$

$$K^\circ(T) = \frac{\alpha_{\text{CO}_2} \alpha_{\text{H}_2}}{\alpha_{\text{CO}} \cdot \alpha_{\text{H}_2\text{O}}} = \dots = \frac{\bar{y}^2}{(2-\bar{y})(1-\bar{y})}$$

$$\Rightarrow \bar{y} = 0,99 \text{ mol} \quad (\text{taux quasi-total} \\ \bar{y} = \frac{\bar{y}}{\bar{y}_{\text{max}}} = 99\%).$$

Composants finaux

$$\nu_{\text{CO}_2} = \nu_{\text{H}_2} = 0,99 \text{ mol.}$$

$$\nu_{\text{CO}} = 1,0 \text{ mol.}$$

$$\nu_{\text{H}_2\text{O}} \approx 1,10^{-2} \text{ mol.}$$

9 - UTILISATION DE LA DENSITE ...

① Bilan de matières (en g de mat).

	$(HF)_n$	=	$n HF$	ngay
TI	n_0		0	n_0
EF	$n_0 - \xi$		$n\xi$	$n_0 + (n-1)\xi$
	$n_0(1-\alpha)$		$n n_0\alpha$	$n_0(1+(n-1)\alpha)$

$$\text{Densité} \quad d = \frac{\rho}{\rho_{air}} = \frac{M}{M_{air}} \quad (\text{matière air})$$

$$\text{avec } M = \frac{\text{masse}}{\text{qt mat}} = \frac{\text{masse initiale}}{\text{qt mat}}$$

$$M = \frac{n_0 M_{(HF)_n}}{n_{\text{gaz}}} = \frac{n_0 n M_{HF}}{n_0(1+(n-1)\alpha)}$$

$$\Rightarrow d = \frac{n}{1+(n-1)\alpha} \frac{M_{HF}}{M_{air}}$$

② La densité est maximale lorsque α est minimal, soit $\alpha=0$.

$$d_{\max} = n \frac{M_{HF}}{M_{air}}$$

(cohérent avec le fait que la densité est maximale si tout HF est "condensé" sous forme $(HF)_n$).

$$n = \frac{d_{\max} M_{air}}{M_{HF}}$$

$$n = \frac{4,14 \times 29}{20} = 6$$

$$\left[\begin{array}{l} \text{Taux dissolvation} \\ \alpha = \frac{\xi}{n_0} \\ \text{(qt dissous / qt initial)} \end{array} \right]$$

(la concentration des atomes indique la concentration de la masse des éléments chimiques en solution formée)

③ A l'équilibre chimique.

$$K^o = Q = \frac{(a_{HF})^n}{a_{HF_n}} = \frac{(P_{HF})^n}{P_{HF_n} \cdot (P^o)^{n-1}}$$

$$= \frac{(n_{HF})^n}{n_{HF_n} \cdot n_{\text{gaz}}} \left(\frac{P}{P^o}\right)^{n-1}$$

$$K^o = \frac{(n\alpha)^n}{(1-\alpha)(1+(n-1)\alpha)^{n-1}} \left(\frac{P}{P^o}\right)^{n-1}$$

comme $n=6$:

$$K^o = \frac{6^6 \alpha^6}{(1-\alpha)(1+5\alpha)^5} \left(\frac{P}{P^o}\right)^5$$

à $25^\circ C$, sous $P=P^o$, $d=1,77$

$$d = \frac{6}{1+5\alpha} \frac{M_{HF}}{M_{air}} \Rightarrow \alpha = \frac{1}{5} \left[\frac{6 M_{HF}}{d \cdot M_{air}} - 1 \right] \Rightarrow \alpha = 0,27$$

dissolution à 27%.

$$\text{accès à } K^o \quad K^o = \frac{6^6 \times (0,27)^6}{0,73 \times (1+5 \times 0,27)^5}$$

$$K^o(298K) = 0,24$$

④ À $25^\circ C$ et $P=5$ bar, K^o inchangé car $K^o(T) = K^o$.

α est solution de

$$K^o = \frac{6^6 \alpha^6}{(1-\alpha)(1+5\alpha)^5} \left(\frac{P}{P^o}\right)^5$$

↳ résolution numérique : $\alpha = 0,042$ (4%)

$$\Rightarrow d = \frac{6}{1+5\alpha} \frac{M_{HF}}{M_{air}} = 3,4 < d_{\max}$$

L'augmentation du pression a augmenté Q_r : pour retourner à l'équilibre, le système évolue en sens inverse par rapport à Q_r vers K^o .
 $\Rightarrow \alpha \downarrow$ est cohérent.

10 - Décomposition Hydrocarbonate de Calcium.

① $\Delta H^\circ = 136 \text{ kJ/mol}^\circ$ (Loi de Hess)
exothermique

② Relation de var't K° : intégrée dans le cadre de l'approx. d'Ehrenfest

$$K^\circ(350\text{K}) = K^\circ(298\text{K}) \exp\left(\frac{\Delta H^\circ}{R}\left(\frac{1}{298} - \frac{1}{350}\right)\right)$$

$$= 4,9 \cdot 10^{-7} \exp\left(\frac{135,6 \cdot 10^3}{8,314} \times \left(\frac{1}{298} - \frac{1}{350}\right)\right)$$

$$K^\circ(350\text{K}) = 1,7 \cdot 10^{-3}$$

L'augmentation de K° avec T est cohérente avec la rel't de VH.

③ Plan du matériau.

		$2 \text{ NaHCO}_3(s) = \text{Na}_2\text{CO}_3(s) + \text{CO}_2(g) + \text{H}_2\text{O}(g)$				γ_{eff}
en g de matière		ET	0	0	0	0
		EF	$n - 2\gamma$	γ	γ	γ

⚠ Système hétérogène : l'équilibre chimique pourrait ne pas être à l'état final puisque le sens direct d'évolution (seul possible ici) conserve une espèce en phase condensée pure.

Type de transfert total:

$$\gamma_{\text{max}} = n/2 = 2,5 \cdot 10^{-1} \text{ mol.}$$

Type d'éq. chimique

$$K^\circ = Q_r = \frac{\alpha_{\text{NaCO}_3} \cdot \alpha_{\text{CO}_2} \cdot \alpha_{\text{H}_2\text{O}}}{(\alpha_{\text{NaHCO}_3})^2}$$

$$= \frac{P_{\text{CO}_2} P_{\text{H}_2\text{O}}}{(P_0)^2}$$

$$K^\circ = \left(\frac{P_{\text{CO}_2}}{P_0}\right)^2$$

) solides dans les phases

$$\overline{K^\circ} = \frac{\gamma_{\text{eff}} RT}{\sqrt{P_0}}$$

$$P_{\text{CO}_2, \text{eff}} = 7 \cdot 10^{-4} \text{ bar} = 70 \text{ Pa.}$$

$$\gamma_{\text{eff}} = \gamma_{\text{CO}_2} = \frac{P_{\text{CO}_2} V}{RT} = 8,5 \cdot 10^{-4} \text{ mol}$$

Conclusion sur l'état final $\gamma_{\text{eff}} < \gamma_{\text{max}}$ l'éq. chim partiellement

$$P_{\text{tot}} = P_{\text{CO}_2} + P_{\text{H}_2\text{O}} = 2P_{\text{CO}_2} = 140 \text{ Pa.}$$

$$\gamma_{\text{NaCO}_3} = \gamma_{\text{CO}_2} = \gamma_{\text{H}_2\text{O}} = 8,5 \cdot 10^{-4} \text{ mol.}$$

$$\gamma_{\text{NaHCO}_3} = n - 2\gamma = 4,8 \cdot 10^{-2} \text{ mol.}$$

④ la transformation exothermique: K° croît avec T.

A partir d'un état d'équilibre chimique, si K° augmente, alors le système augmente la valeur de Q_r par la ramener à K°
 → évolution du sens direct (conservation du solide)
 ⇒ état final = eq. chimique ou transfert total.

$$\gamma_f = \gamma_{\text{eff}}$$

$$\gamma_f = \gamma_{\text{max}} = 2,5 \cdot 10^{-1} \text{ mol.}$$

$$\gamma_{\text{eff}} = \frac{P_0 V \sqrt{K^\circ T}}{RT} \text{ dépend de T.}$$

$(V = \text{dt})$

Tant que $\bar{\gamma}_{\text{sys}} < \bar{\gamma}_{\text{max}}$, le système se déplace vers l'état initial.

$$K^*(T) = \left(\frac{P_{\text{CO}_2}}{P_0}\right)^n = \left(\frac{P}{4P_0}\right)^n \Rightarrow P = 4P_0 \sqrt[n]{K^*(T)}.$$

$$P_{\text{CO}_2} = P_{\text{H}_2\text{O}} = \frac{1}{2}P$$

$$P = 4P_0 \cdot \sqrt{K^*(298\text{K})} \exp\left(\frac{\Delta H^\circ}{2R}\left(\frac{1}{298} - \frac{1}{T}\right)\right)$$

partie constante

à l'état final, syst à l'eq. chim $\Rightarrow \Delta G = 0$

A partir du moment où $\bar{\gamma}_{\text{sys}} > \bar{\gamma}_{\text{max}}$

alors $\bar{\gamma}_{\text{sys}} = \bar{\gamma}_{\text{max}}$

$$\bar{n}_{\text{gas}} = 2\bar{\gamma}_{\text{max}} = n.$$

$$P = \frac{n_{\text{gas}}RT}{V} \Rightarrow P = \frac{nRT}{V}$$

$$\begin{aligned} n &= \text{de} \\ V &= \text{de} \end{aligned} \quad \left| \begin{array}{l} P = f(T) \text{ directe} \\ \text{coeff dir } \frac{1}{V} \end{array} \right.$$

Dans cette partie de courbe, le système se interrompt dans son évolution en sens direct vers l'eq. chim par consommation totale du solide.

Or il n'a pas assez augmenté pour rejoindre $K^*(T)$

$$\text{donc } Q_r < K^* \Rightarrow \Delta G < 0$$

II - CONVERSION DE L'OKYDE DE BARYUM

① $\sum \bar{\gamma}_{\text{sys}} < 0 \Rightarrow$ la réaction tend à diminuer le nombre de micro-états.
 $\Rightarrow \Delta S^\circ < 0$.

$$\begin{aligned} ② \quad \Delta r H^\circ &= -269,5 \text{ kJ.mol}^{-1} \text{ (kin)} \\ \Delta r S^\circ &= -171,9 \text{ J.mol}^{-1}.K^{-1} \text{ (defo)} \end{aligned} \quad \left. \begin{array}{l} \Delta r G^\circ = -219 \text{ kJ.mol}^{-1} \\ K^*(298\text{K}) = 1,8 \cdot 10^{38} \end{array} \right\}$$

$$\text{à l'équilibre, } K^* = Q_r = \frac{a_{\text{BaO}}}{a_{\text{BaO}} a_{\text{CO}_2}} = \frac{P}{P_{\text{CO}_2}} \Rightarrow P_{\text{CO}_2} = 5,5 \cdot 10^{-10} \text{ bar} \\ P_{\text{CO}_2} = 5,5 \cdot 10^{-14} \text{ bar}$$

③ Variance

- Espèces ph. ch. présentes à l'eq. : BaO(s), BaCO₃(s), CO₂(g)
- Variables internes de description : T, P, x_{BaO}^0 , $x_{\text{BaCO}_3}^0$, $x_{\text{CO}_2}^0$.
- Relations indp fixant ou liant ces variables.

$$K^*(T) = Q_r(P, x_i)$$

$$x_{\text{CO}_2}^0 = 1 \quad x_{\text{BaO}}^0 = 1 \quad x_{\text{BaCO}_3}^0 = 1$$

solids non miscibles.

$$\text{Variance : } \sigma^2 = 5-4 = 1$$

Système monovariant: en imposant T, l'opérateur ne laisse aucun degré de liberté au système. Ainsi, l'eq. chimique a une unique (1 seule valeur possible du pression à l'eq. par exemple)

④ Dans l'air $P_{\text{CO}_2} + P_{\text{O}_2} = 101325 \text{ Pa}$ à $T = 298\text{K}$. Avec ce qui précéde, on prévoit qu'un syst. ne peut être à l'eq. chim : un phare condensé par inst. pas possible.

$$\Delta_r G = \Delta_r G^\circ + RT \ln Q_r$$

$$= -RT \ln(K^\circ) + RT \ln(Q)$$

$$\Delta_r G = RT \ln \left(\frac{Q_r}{K^\circ} \right)$$

or $Q_r = \frac{P^o}{P_{\text{air}}}$ or $Q_{\text{eq}} = K^\circ = \frac{P^o}{P_{\text{eq}}}$

$$\Rightarrow \boxed{\Delta_r G = RT \ln \left(\frac{P_{\text{eq}}}{P_{\text{air}}} \right)} \Rightarrow \Delta_r G < 0$$

\Rightarrow Evolution attendue dans le sens direct.

la mise en présence de BaO avec le dioxyde de carbone de l'air entraîne une évolution dans le sens direct : l'oxyde de baryum se carbure.

⑤ Si le système est à l'éq. chimiq $K^\circ = Q_r$

T dehors $\Rightarrow K^\circ$ inchangé

V augmenté $\Rightarrow Q_r = \frac{P^o}{P_{\text{air}}} = \frac{P^o V}{P_{\text{air}} R T}$ augmente (T et V dehors).

Après la perturbation, $Q_r > K^\circ$.

L'augmentation inchangée de volume à T et V dehors entraîne une évolution dans le sens inverse. Cette évolution consomme le solide pur BaO .

$$⑥ Q_r = \frac{P^o V}{n_{\text{eq}} R T}$$

ANALYSE QUANTITATIVE

On veut déterminer qu'une augmentation de volume entraînerait une évolution dans le sens de consommation du BaO . Par atteindre l'équilibre chimique à partir du BaO_3 seul, le système doit produire du dioxyde de carbone, et par conséquent consommer BaO_3 tant que la quantité initiale sera finie.

Dans ces conditions :

↳ Si le volume imposé est faible, Q_r atteint K° en produisant peu de $\text{CO}_2 \Rightarrow$ besoin en BaO_3 faible.

↳ Si le volume imposé est important, Q_r risque de ne pas atteindre K° car le besoin en BaO_3 devient important.

APPROCHE QUANTITATIVE

$\text{BaO}(s) + (\text{O}_2(g)) \rightleftharpoons \text{BaO}_3(s)$			
ET	0	0	n_0
EF	γ	γ	$n_0 - \gamma$

$$\gamma_{\text{max}} = n_0$$

$$\gamma_{\text{ef}} \Leftrightarrow K^\circ = Q_r = \frac{P^o V}{n_{\text{eq}} R T}$$

$$\Leftrightarrow \gamma_{\text{ef}} = \frac{P^o V}{K^\circ R T} \xrightarrow{\text{seule variable ici}}$$

Système final à l'éq chim si $\gamma_{\text{ef}} < \gamma_{\text{max}}$

\Rightarrow volume faible.

dans ce cas, $P = P_{\text{ef}} = 5,5 \cdot 10^{-24} \text{ bar}$ ($\bar{m} T$ qu'en ②)

syst final avec conversion totale de BaCO_3 . si $\gamma_{\text{max}} < \gamma_g$.
si volume grand.

dans ce cas, $\gamma = \gamma_{\text{max}} = n_0$
 $P = P_{\text{CO}_2} = \frac{n_0 RT}{V}$. (partie d'hyperbole).



le volume initial correspond à la situation de "jusque"

$$\begin{cases} P = P_{\text{CO}_2} \\ P = \frac{n_0 RT}{V} \end{cases} \Rightarrow V_{\text{ini}} = \frac{n_0 RT}{P_{\text{CO}_2}}$$

12- Courbe $G = f(\gamma)$

$$\textcircled{1} \quad T, P, x_{\text{H}_2\text{O}}^0, x_{\text{O}_2}^0 : x=4 \left. \begin{array}{l} K^0 = Q \\ x_{\text{H}_2\text{O}}^0 + x_{\text{O}_2}^0 = 1 \end{array} \right\} \gamma = 2 \Rightarrow \nu = 2 \text{ dans le cas général.}$$

Flas la particularisation de la composition initiale (H_2O seul)
impos $x_{\text{H}_2\text{O}}^0 = 2 x_{\text{O}_2}^0 \Rightarrow \gamma = 3$
 $\Rightarrow \nu = 1$.

la fixation de T impose une valeur unique de P à l'équilibre
(mais n'impose rien pour V qui est externe).

Imposer T et P empêche l'équilibre chimique

$$Q_r = \dots = \frac{n_{\text{H}_2\text{O}}^0 n_{\text{O}_2}^0 P}{(\gamma_{\text{H}_2\text{O}})^3 P^0}$$

à T fixe, imposer $P > P_{\text{CO}_2}$ entraîne un équilibre en sens inverse
 $P < P_{\text{CO}_2}$ _____ direct

$$\textcircled{2} \quad \textcircled{a} \quad G = \sum_i n_i \mu_i$$

$$G = (n_0 - 2\gamma) \mu_{\text{H}_2\text{O}} + \gamma (\mu_{\text{H}_2\text{O}} + \mu_{\text{O}_2})$$

$$\frac{2 \text{ H}_2\text{O}(g)}{n_0 - 2\gamma} = \frac{\text{H}_2(g)}{2\gamma} + \frac{\text{O}_2(g)}{3\gamma}$$

$$\Rightarrow +\gamma, \quad x_{\text{H}_2\text{O}}^0 = \frac{2}{3}, \quad x_{\text{O}_2}^0 = \frac{1}{3}$$

$$G = n_0 \left(\mu_{\text{H}_2\text{O}}^0 + RT \ln(x_{\text{H}_2\text{O}}^0) \right) + \gamma \left(-2\mu_{\text{H}_2\text{O}} + 2\mu_{\text{H}_2} + \mu_{\text{O}_2} \right)$$

$$= \mu_{\text{H}_2\text{O}}^0 \text{ car } x_{\text{H}_2\text{O}}^0 = 1 \quad = \Delta r G$$

$$\text{or } \Delta r G = \Delta r G^0 + RT \ln Q_r$$

$$\Delta r G = \Delta r G^0(T) + RT \ln \left(\frac{(x_{\text{H}_2}^0)^2 (x_{\text{O}_2}^0)^1}{1^2} \left(\frac{P}{P^0} \right)^3 \right)$$

$$\Delta r G = \Delta r G^0(T) + RT \ln \left(\frac{4}{27} \left(\frac{P}{P^0} \right)^3 \right)$$

$$G = n_0 \mu_{H_2O}^{\circ} + \gamma \left(\Delta_f G^{\circ}(T) + RT \ln \left(\frac{P}{27 P_0} \right)^2 \right)$$

$$\Rightarrow f(T) = n_0 \mu_{H_2O}^{\circ}(T) \quad \Rightarrow g(P) = \ln \left(\frac{P}{27 P_0} \right)^2$$

B) $\left(\frac{\partial G}{\partial \gamma} \right)_{T,P} = 0 + \Delta_f G^{\circ}(T) + RT g(P) = \Delta_f G$
 L' coefficient est par défaut,
 $\Delta_f G = \left(\frac{\partial G}{\partial \gamma} \right)_{T,P}$.

C) $\Delta_f G^{\circ}(T) = -RT \ln(K^{\circ}) = -RT \ln(Q_{eq}) = -RT \ln \left(\frac{P_{eq}}{P_0} \right)^2$

donc $\Delta_f G = \Delta_f G^{\circ} + RT \ln Q_{eq}$

$\Delta_f G = 3RT \ln \left(\frac{P}{P_{eq}} \right)$ (on note que $\Delta_f G = \text{dt}$ si P et T fixes).

D) Pour trouver $G(\gamma)$ on connaît son dérivé $\frac{dG}{d\gamma} = \Delta_f G$
 car T et P sont constants ici.
 Le signe de $\Delta_f G$ dépend de P/P_{eq} .

Calcul de P_{eq} à 300K à l'équilibre chargé à 300K

$$K^{\circ} = 8,8 = Q_{eq} = \frac{4}{27} \left(\frac{P_{eq}}{P_0} \right)^2$$

$$\rightarrow P_{eq} = \left(\frac{27 K^{\circ}}{4} \right)^{1/2} P_0 = 3,9 \text{ bar.}$$

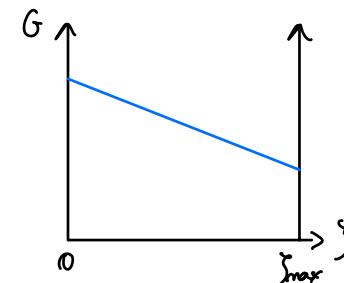
si $P > P_{eq}$: $\Delta_f G > 0$ G augmente avec γ .

si $P < P_{eq}$: $\Delta_f G < 0$ G diminue avec γ .

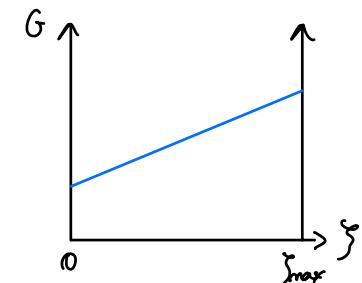
Comme P est fixé, $\Delta_f G$ ne peut s'annuler, il n'y a pas de point d'équilibre pour $\gamma \neq 0$ ou γ_{max} .

D) Dans les 2 cas, $\Delta_f G = \text{dt}$: si la dérivé de G par rapport à γ est constante, alors $G(\gamma)$ est une droite.

$P = 3 \text{ bar} < P_{eq}$



$P = 5 \text{ bar} > P_{eq}$



E) le système évolue dans le sens qui minimise G à T, P fixes.

donc cas 1 $P < P_{eq}$

évolution du sens direct jusqu'à $\gamma = \gamma_{max}$
 dissolution phase solide.

cas 2 $P > P_{eq}$

"évolution" du sens inverse
 mais, comme l'état initial correspond à H_2O pur ($\gamma=0$)
 il n'y a pas d'évolution du syst.

Réultat concordant avec question 1.

13- OPTIMISATION D'UN PROCÉDÉ.

① Bilan de matières et de quantité.

	2NOCl = 2NO + Cl ₂			n _{gas}
EI	n ₀	0	0	n ₀
EF	n ₀ -2z	2z	z	n ₀ +z
	n ₀ (1-z)	n ₀ z	$\frac{1}{2}n_0z$	$n_0(1+\frac{z}{2})$

$z = \frac{1}{2} \frac{n_{\text{gas}}}{n_0}$
 $z = \frac{2z}{n_0}$.

A l'équilibre chimique final (on suppose système homogène).

$$K^{\circ} = Q_r = \frac{(n_{\text{NO}})^2 n_{\text{Cl}_2}}{(n_{\text{NOCl}})^2 n_{\text{gas}}} \frac{P}{P^{\circ}}$$

$$K^{\circ} = \frac{\frac{1}{2} z^3}{(1-z)^2 (1+\frac{z}{2})}$$

$$K^{\circ} (1 - 2z + z^2) (1 + \frac{z}{2}) = \frac{1}{2} z^3$$

$$K^{\circ} (1 + \frac{z}{2} - 2z - z^2 + z^2 + \frac{1}{2} z^3) = \frac{1}{2} z^3$$

$$K^{\circ} (1 - \frac{3}{2} z + \frac{1}{2} z^3) = \frac{1}{2} z^3$$

$$K^{\circ} = \frac{1}{5} \quad (1 - \frac{3}{2} z + \frac{1}{2} z^3 = \frac{5}{2} z^3)$$

$$2z^3 + \frac{3}{2}z - 1 = 0. \quad \Rightarrow \boxed{z = \frac{2}{3}}.$$

$$\textcircled{2} \quad \Delta H^{\circ} = 2 \underbrace{\Delta H^{\circ}(\text{NO}, g)}_{=0} + \underbrace{\Delta H^{\circ}(\text{Cl}_2, g)}_{(\text{ESTREC})} - 2 \Delta H^{\circ}(\text{NOCl}, f) = 77 \text{ kJ mol}^{-1}$$

Réaction de van't Hoff $\frac{d \ln K^{\circ}}{dT} = \frac{\Delta H^{\circ}}{RT^2}$: K° fonction croissante de T

Une augmentation de T sur un système préalablement à l'équilibre chimique provoque la perturbation suivante.

$K^{\circ} = Q_r$ avant perturbation.

$K^{\circ} > Q_r$ après _____

Evolution du sens direct : augmentation de z.

③ K° dépend uniquement de T.

Une augmentation de pression à T, corps dans le système, modifiera Q_r.

$$\text{car } Q_r = \frac{(n_{\text{NO}})^2 n_{\text{Cl}_2}}{(n_{\text{NOCl}})^2 n_{\text{gas}}} \frac{P}{P^{\circ}} \quad : \text{Or croissant de P.}$$

Avant perturbation $K^{\circ} = Q_r$ $K^{\circ} < Q_r$ → évolution du sens inverse.
 Après perturbation $K^{\circ} < Q_r$

cas Pour augmenter le taux de dissociation de NOCl, il faut préférer le

- travailler à hte T
- _____ à basse pression.

14 - EQUILIBRES CHIMIQUES STRUCTURÉS.

Tableau de matrice conjoint par les 2 réactions. (avancement respectif ξ_1 et ξ_2)

	MnSO ₄	MgSO ₄	SO ₃	SO ₂	O ₂	n _{oxygène}
EI	n ₀	0	0	0	0	0
EF	n ₀ - 3ξ ₁	ξ ₁	2ξ ₁ - 2ξ ₂	ξ ₁ + 2ξ ₂	ξ ₂	3ξ ₁ + ξ ₂

Variance : $x T, P, x_{SO_3}^2, x_{SO_2}^2, x_O^2$ } $v=3$
 $* K^o = Q \text{ et } \sum_i x_i^2 = 1$

Fixer la température n'impose pas une valeur unique des pressions à l'équilibre. (d'où le fait qu'2 pressions aient été formées par la résolution du problème.)

Détermination des premiers perturbations.

$$P_{SO_2} = x_{SO_2}^2 P = \frac{\xi_1 + 2\xi_2}{3\xi_1 + \xi_2} P = \frac{1+2x}{3+x} P \quad \text{avec } x = \xi_2/\xi_1$$

$$\Rightarrow (3+x) = (1+2x) \frac{P}{P_{SO_2}}$$

$$\Rightarrow x(1-2\frac{P}{P_{SO_2}}) = \frac{P}{P_{SO_2}} - 3$$

$$\Rightarrow x = \frac{3P_{SO_2} - P}{2P - P_{SO_2}} = 0,97.$$

$$P_{O_2} = x_O^2 P \Rightarrow P_{O_2} = \frac{\xi_2}{3\xi_1 + \xi_2} P = \frac{x}{3+x} P = 176 \text{ mmHg}$$

$$P_{SO_3} = P - P_{O_2} - P_{SO_2} = 51,6 \text{ mmHg}$$

Traitement des équilibres chimiques

Si équilibre chimique 1 établi : $K_1^o = \dots = \frac{(P_{O_2})^e}{(P^o)^2}$

____ 2 ____ : $K_2^o = \dots = \frac{(P_{SO_3})^e}{(P_{SO_2})^2} \frac{P_{O_2}}{P^o}$

AN Δ prend 760 mmHg pour P° si les pressions partielles sont laissées en mmHg.

$$K_1^o = \frac{(51,6)^e \times 555}{(760)^2} = 3,4 \cdot 10^{-3}$$

$$K_2^o = \frac{555^2 \times 176}{51,6^2 \times 760} = 27$$

15- EQUILIBRES CHIMIQUES SIMULTANES.

① En considérant les solides sous dans la phase :

$$\text{si équilibre chimique 1 établi : } K_1^o = \dots = \frac{P_{CO}}{P_{CO_2}} = 2$$

$$\text{----- 2 ----- : } K_2^o = \dots = \frac{P_{CO}}{P_{CO_2}} = 4.$$

le rapport $\frac{P_{CO}}{P_{CO_2}}$ ne peut prendre 2 valeurs différentes. La réalisation simultanée des 2 équilibres chimiques est impossible.

Les équilibres ont lieu successivement : d'abord Fe/FeO, puis FeO/Fe₂O₃.

② Bilan de matière global :

	Fe	FeO	Fe ₂ O ₃	CO ₂	CO	n _{CO}
EI	n	0	0	n _{CO}	0	n _{CO}
EF	n - n ₁	n ₁ - 3n ₂	n ₂	n _{CO} - n ₁ - n ₂	n ₁ + n ₂	n _{CO}

Contraintes

une qté de matière ne peut être négative !

$$n_1 < n$$

$$3n_2 < n_1$$

$$n_1 + n_2 < n_0$$

Rq : si eq(1) établi, $\frac{P_{CO}}{P_{CO_2}} = 2$ mais pr eq(2), $Q_2 = \frac{P_{CO}}{P_{CO_2}} = 2 > K_2^o$
 \Rightarrow équilibre en sens inverse pr(2)
 \Rightarrow Fe₂O₃ n'est pas présent.

De façon symétrique, si eq(2) établi, $Q_2 = \frac{P_{CO}}{P_{CO_2}} = 4 < 2$
 donc équilibre en sens direct pr(2) \Rightarrow FeO n'est pas présent.

(a) Beaucoup de fer solide se introduit : on peut raisonnable faire l'hypothèse que du fer solide reste à l'état final.
 \Rightarrow équilibre (1) établi mais pas pr(2)

$$\begin{array}{l} \bar{n}_1 \text{ incertain} \\ \text{mais } \bar{n}_1 < n. \\ \bar{n}_2 = 0. \end{array}$$

Initialement, $Q_{r1} = \frac{P_{CO}}{P_{CO_2}} = 0 < K_1^o$: il y a violation du sens de conservation de Fe.

$$\text{A l'équilibre, } K_1^o = \frac{P_{CO}}{P_{CO_2}} = 2$$

$$\text{or } \frac{P_{CO}}{P_{CO_2}} = \frac{n_{CO}}{n_{CO_2}} = \frac{\bar{n}_1}{n_0 - \bar{n}_1} \Rightarrow \boxed{\bar{n}_1 = \frac{2}{3} n_0}$$

$$\begin{array}{l} \Rightarrow n_{Fe,f} = \frac{1}{3} n_0 \\ n_{FeO,f} = \frac{2}{3} n_0 \end{array} \left. \begin{array}{l} \text{compatibile} \\ \text{avec (1) à l'équilibre} \end{array} \right.$$

(b) Cette fois, on a toujours $\bar{n}_{1,eq} = \frac{2}{3} n_0 = 0,67 \text{ mol}$
 mais cette valeur est impossible à atteindre puisque $\bar{n}_1 < n = 0,6 \text{ mol}$
 l'équilibre (1) ne peut être atteint : le système se dirige dans son évolution vers l'équilibre par suite de la consommation totale de FeO.

On envisage donc que l'équilibre (2) soit établi une fois qu'à la transformation (1) soit totale.

$$\bar{n}_1 = \bar{n}_{max,1} = 0,6 \text{ mol.}$$

$$\text{eq (2) établi} \Rightarrow \frac{P_{CO}}{P_{CO_2}} = \frac{n_{CO}}{n_{CO_2}} = 1 \Leftrightarrow \frac{\bar{n}_1 + \bar{n}_2}{n_0 - (\bar{n}_1 + \bar{n}_2)} = 1$$

$$\Rightarrow \bar{n}_1 + \bar{n}_2 = \frac{n_0}{2}$$

$$\Rightarrow \bar{n}_2 = \frac{n_0}{2} - \bar{n}_1$$

Valeur impossible : aucun équilibre n'est établi.

Le système (2) n'admet pas de le sens direct :

En effet, si $\gamma_1 = 0,6 \text{ mol}$ et $\gamma_2 = 0 \text{ mol}$

$$\text{alors } \frac{P_{\text{FeO}}}{P_{\text{Fe}_2\text{O}_3}} = \frac{n_{\text{FeO}}}{n_{\text{Fe}_2\text{O}_3}} = \frac{0,6}{0,2} = 3 > K_1^{\circ}.$$

on a $Q_{r,1} < K_1^{\circ} \rightarrow$ n'admet pas de sens direct

$Q_{r,1} > K_1^{\circ} \rightarrow$ n'admet pas de sens inverse.

Les 2 évolutions sont impossibles :
| FeO absent
| Fe_2O_3 absent.

[c] $n = 0,4 \text{ mol}$: comme précédemment, $\gamma_{1,\text{eq}} > \gamma_{1,\text{max}}$.
Tout le fer est transformé.

La réaction (2) a-t-elle lieu ?

à la "fin" de la tranfo (1), on a $Q_{r,1} = \frac{n_{\text{FeO}}}{n_{\text{Fe}_2\text{O}_3}} = \frac{0,4}{0,6} = \frac{2}{3}$

$Q_{r,1} < K_1^{\circ} \Rightarrow$ le système (2) admet un sens direct.

Si (2) admet à la fin de son évolution à l'équilibre,

$$\text{alors } \frac{n_{\text{FeO}}}{n_{\text{Fe}_2\text{O}_3}} = \frac{0,4 + \gamma_2}{0,6 - \gamma_2} = 1. \quad (Q_{r,2} = K_2^{\circ})$$

$$\Rightarrow \underline{\gamma_2 = 0,1 \text{ mol}} \quad (\text{et } \gamma_1 = 0,4 \text{ mol})$$

valeur acceptable car

$$\gamma_1 < n \quad (\text{OK})$$

$$3\gamma_2 < \gamma_1 \quad (\text{OK})$$

$$\gamma_1 + \gamma_2 < n \quad (\text{OK})$$

FeO et Fe_2O_3 coexistent à l'état final.

[d] $n = 0,2 \text{ mol}$ Tout Fe est consommé.

Fe_2O_3 se forme également car après la consommation de Fe, on a $Q_{r,1} = \frac{0,2}{0,8} = 0,25 < K_1^{\circ}$.

L'état final du (2) est-il un équilibre chimique ?

$$\text{pour avoir } K_2^{\circ} = Q_{r,2} = \frac{n_{\text{FeO}}}{n_{\text{Fe}_2\text{O}_3}} = \frac{0,2 + \gamma_2}{0,8 - \gamma_2}$$

$$0,2 + \gamma_2 = 0,8 - \gamma_2 \Rightarrow \gamma_2 = 0,3 \text{ mol.}$$

valeur unacceptable car $(\gamma_1 = 0,2 \text{ mol})$

$$\gamma_1 < n \quad (\text{OK})$$

$$3\gamma_2 < \gamma_1 \quad (\text{non: correspond à consommation totale de FeO})$$

$$\gamma_1 + \gamma_2 < n \quad (\text{OK})$$

Cette fois-ci, à l'état final, seul existe Fe_2O_3 .

Le système a consommé tout Fe, puis tout FeO.

Les 2 critères d'évolution donnent $Q_{r,1} < K_1^{\circ}$

$$Q_{r,2} < K_2^{\circ}$$

ce qui prouve une attente à l'équilibre des 2 réactions dans le sens direct, mais une impossibilité due à l'absence des réactifs $\text{Fe}(s)$ et $\text{FeO}(s)$.

16 - SYSTÈME HETÉROGENE $P = f(n)$

① A 180°C à l'éq. chim: $K^\circ(T) = Q = \frac{P_{\text{H}_2\text{O}}}{P_0} \Rightarrow K^\circ = 1,01$

On remarque qu'à l'équilibre chimique, si T et V sont fixes, alors la valeur de $n_{\text{H}_2\text{O}(\text{aq})}$ est unique:

$$K^\circ = Q_r = \frac{P_{\text{H}_2\text{O}}}{P_0} = \frac{n_{\text{H}_2\text{O}(\text{aq})} RT}{V P_0} \Rightarrow n_{\text{H}_2\text{O}(\text{aq})} = \frac{K^\circ(T) P^\circ V}{R T} = \text{cte}$$

AN: $n_{\text{H}_2\text{O}(\text{aq})} = 0,29 \text{ mol.}$

2) Questions d'analyse préalable

T constante K° inchangée

$Q_r = \frac{P_{\text{H}_2\text{O}}}{P_0} = \frac{n_{\text{H}_2\text{O}} RT}{V P_0}$: une introduction de vapeur d'eau $\geq T, V$ entraîne une augmentation de Q_r .

⇒ cette perturbation entraîne une évolution dans le sens de consommation de l'eau et de HgO ($Q_r > K^\circ$ après perturbation).

Conséquence pour la trace de $P = f(n)$

* si trop peu d'eau (n faible): $Q_r < K^\circ$: évolution dans le sens inverse.

A | attendre de la vapeur d'eau mais $\text{HgO}(s)$ absent donc pas de consommation d'eau: elle s'accumule.

* si trop d'eau introduite, $Q_r > K^\circ$: évolution dans le sens inverse: consommation d'eau ou de HgO

pr se rapprocher à l'équilibre

B | sous-cas B1: il y a suffisamment de HgO pour consommer l'exces d'eau et rentrer à $n_{\text{H}_2\text{O}(\text{aq})}$

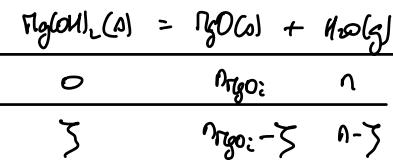
sous-cas B2: il n'y a pas assez de HgO pour consommer l'exces d'eau: la consommation est totale.

③ Cas A accumulat des

$$P = n \frac{RT}{V}$$

partie du droit (linéaire)

Cas B Trop d'eau introduit: consommation de l'eau en excès.



Pr atteindre l'éq chimique, il faut $n - \emptyset = n_{\text{H}_2\text{O}(\text{aq})} = 0,29 \text{ mol}$

$$\emptyset = n - n_{\text{H}_2\text{O}(\text{aq})}$$

mais l'additif peut être dépassé par consommation de tout HgO : $n_{\text{HgO}} - \emptyset > 0$

$$\emptyset < n_{\text{HgO}} = 1,24 \text{ mol}$$

$$\emptyset_{\text{max}} = 1,24 \text{ mol.}$$

$$\emptyset_f = \min(\emptyset_{\text{eq}}, \emptyset_{\text{max}})$$

↳ si n est faible, $\emptyset_f = \emptyset_{\text{eq}} \Rightarrow n_{\text{H}_2\text{O}} = n_{\text{H}_2\text{O}(\text{aq})}$

$$P = P_{\text{eq}}$$
 droit horizontal.

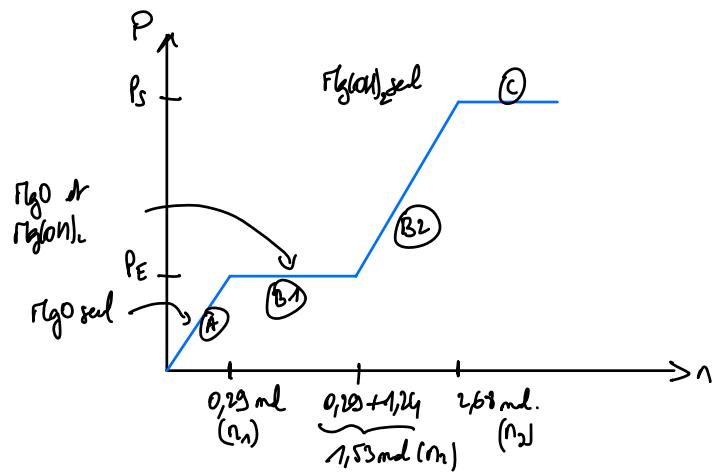
↳ si n trop grand, $\emptyset_f = \emptyset_{\text{max}} \Rightarrow n_{\text{H}_2\text{O}} = n - n_{\text{HgO}}$:

$$P = \frac{n_{\text{HgO}} RT}{V}$$

$$P = \frac{n RT}{V} - \frac{n_{\text{HgO}} RT}{V}$$

partie du droit
consommé

A partir de là, il n'y a plus de HgO , mais il subsiste de la vapeur d'eau. Celle-ci s'accumule. La pression augmente jusqu'à atteindre le point où débute la ligne droite de la vapeur d'eau.



Les abscisses s'obtiennent aux intésections des portées.

$$\begin{array}{l} \textcircled{A} \quad P = n_1 \frac{RT}{V} \\ \textcircled{B1} \quad P = P_E \\ \end{array} \quad \left\{ \rightarrow n_1 = 0,29 \text{ mol.} \right.$$

$$\begin{array}{l} \textcircled{B1} \quad P = P_E \\ \textcircled{B2} \quad P = \frac{n_1 RT}{V} - \frac{n_{\text{ngoi}} RT}{V} \end{array} \quad \left\{ \quad n_2 = n_1 + n_{\text{ngoi}} \right.$$

$$\begin{array}{l} \textcircled{B2} \quad P = \frac{n_2 RT}{V} - \frac{n_{\text{ngoi}} RT}{V} \\ \textcircled{C} \quad P = P_S \end{array} \quad \left\{ \quad n_2 = 2,68 \text{ mol.} \right.$$

18 - ÉQUILIBRES STRUCTURÉS.

$$\textcircled{1} \quad X : T, P, x_{CO_2}^g, x_{CO}^g \quad : X = 4.$$

$$\begin{aligned} Y &: K_1^o = Q_{r1} = \frac{x_{CO_2}^g}{x_{CO}^g} \frac{P}{P^o} \\ K_2^o = Q_{r2} &= \frac{x_{CO}^g}{x_{CO_2}^g} \frac{P}{P^o} \end{aligned} \quad \left. \begin{aligned} Y &= 3 \\ x_{CO_2}^g + x_{CO}^g &= 1 \end{aligned} \right\} \quad \underline{v=1}$$

on ne remarque pas de pb pour la L relations de GOU sont vérifiées simultanément.

Fixer de température : implique que l'intégralité des variables internes sont fixées à l'équilibre chargé ($P, P_{CO_2}, P_{CO}, x_{CO_2}^g, x_{CO}^g, \dots$)

$$\textcircled{2} \quad \text{Fixer arbitrairement } T \text{ et } P ? \quad \text{équilibre chargé imposé.}$$

Fixer _____ T et V ?
Pas de problème car V extérieur.
(mais la réalisation des 2 équilibres nécessite de qd du matériau suffisante
pour les phénomènes cordés ...)

$$\textcircled{3} \quad \begin{aligned} \Delta_f G_1^o(T) &= 79 - 0,134T \\ \Delta_f G_2^o(T) &= 173 - 0,175T. \end{aligned} \quad \left\{ \text{en } \underline{\text{kJ.mol}^{-1}} \right. \quad \triangle$$

$$\textcircled{4} \quad \text{équilibre statique: } K_1^o = Q_{r1} = \frac{P_{CO_2}/P^o}{P_{CO}/P^o} \Rightarrow K_1^o = 5,0$$

$$\begin{aligned} \text{or } -RT \ln K_1^o &= \Delta_f G_1^o(T) \\ -RT \ln 5 &= +79,6^3 - 134T \quad (\text{en J.mol}^{-1}) \\ \Rightarrow T &= 655 \text{ K} \end{aligned}$$

$$\text{D'après } \textcircled{3}, \text{ on a alors } K_2^o = \exp \left(\frac{-173,6^3 + 175T}{RT} \right) = 2,2 \cdot 10^{-5}$$

$$K_2^o = Q_{r2} = \frac{(P_{CO})^2}{P_{CO_2} P^o} \Rightarrow P_{CO} = \sqrt{K_2^o P_{CO_2} P^o} = 1,05 \cdot 10^{-2} \text{ bar}$$

⑤ Bilan du matériau global.

	CaCO_3	CO_2	CO_2	C	CO	gas
EI	n_1	0	0	n_2	0	0
EF	$n_1 - \xi_1$	ξ_1	$\xi_1 - \xi_2$	$n_2 - \xi_2$	$2\xi_2$	$\xi_1 + \xi_2$

on a noté qu'à T fixe, alors P_{CO_2} et P_{CO} sont fixes.

donc $P_{\text{CO}_{2\text{eq}}} = 5,0 \text{ bar}$ et $P_{\text{CO}_{\text{eq}}} = 1,05 \cdot 10^{-2} \text{ bar}$ (cf ④)

$$\begin{aligned} & \downarrow \quad \xi_2 = \frac{P_{\text{CO}_{\text{eq}}} V}{2RT} = 4,0 \cdot 10^{-3} \text{ mol} \\ & \downarrow \quad \xi_1 - \xi_2 = \frac{P_{\text{CO}_{2\text{eq}}} V}{RT} \\ & \quad \xi_1 = \frac{(P_{\text{CO}_{2\text{eq}}} + P_{\text{CO}_{\text{eq}}})V}{RT} = 2,2 \text{ mol.} \end{aligned}$$

À l'équilibre chimique, tous les constituants coexistent.

donc $n_1 - \xi_1 > 0 \Rightarrow n_1 > 2,2 \text{ mol}$

$n_2 - \xi_2 > 0 \Rightarrow n_2 > 4,0 \cdot 10^{-3} \text{ mol.}$

$\xi_1 - \xi_2 > 0$ (OK)

⑥ Avant perturbation, les équilibres sont établis :

$$K_1^0 = \frac{n_{\text{CO}_2} RT}{VP_0} \quad K_2^0 = \frac{(n_{\text{CO}})^2}{n_{\text{CO}_2} n_{\text{gas}}}$$

Qr exprimé avec la variable V apparaît car $V = \text{ct.}$

⑦ après C(s) à T, V de : $\begin{cases} \rightarrow T \text{ est : } K^0 \text{ inchangé} \\ \rightarrow n_{\text{CO}_2} \text{ n'intervient pas avec Qr} \end{cases}$

\Rightarrow aucune conséquence à cette introduction.

⑧ Après la CO₂(g) à T, V de : $n_{\text{CO}_2} \uparrow$ et $\downarrow \xi_1$.

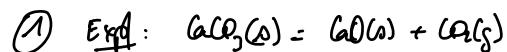
Qr_1 se augmente mais K_2^0 constant $\Rightarrow Qr_1 > K_2^0$

Qr_2 se diminue mais K_1^0 constant $\Rightarrow Qr_2 < K_1^0$

On note une consommation de CO₂ par les 2 équilibres

- (1) évolution en sens inverse
- (2) évolution en sens direct.

18. Dissociation de deux carbonates.

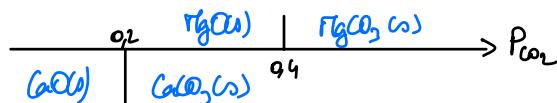


$$\begin{aligned} X &= T, P, x_{\text{CO}_2}^g & X &= 3. \quad \left. \begin{array}{l} \\ \end{array} \right\} v=1. \\ Y &= K^\circ = Q_r \\ x_{\text{CO}_3}^s &= 1 \end{aligned}$$

Système non variant...

② Un carbonate se forme si l'équilibre passe du sens inverse

$$Q_r \geq K^\circ \Leftrightarrow \frac{a_{\text{CO}_2} \cdot a_{\text{CO}_3}}{a_{\text{CaCO}_3}} \geq K^\circ \Rightarrow \frac{P_{\text{CO}_2}}{P_0} \geq K^\circ$$



③ $\Delta_r G = \Delta_r G^\circ + RT \ln Q_r$

défini par comb.
minim.

$$Q_r = \frac{a_{\text{CO}_3} \cdot a_{\text{RgCO}_3}}{a_{\text{RgCO}_3} \cdot a_{\text{CO}_2}} = 1 \quad (\text{si } Q_r \text{ resté de})$$

$$\Rightarrow RT \ln Q_r = 0$$

$$(4) = (2) - (1)$$

$$\begin{aligned} \Delta r G_F^\circ &= \Delta r G_2^\circ - \Delta r G_1^\circ \\ &= -RT \ln K_2^\circ + RT \ln K_1^\circ \end{aligned}$$

$$\Delta r G_F^\circ = +RT \ln \left(\frac{K_1^\circ}{K_2^\circ} \right)$$

$$\Delta r G_F^\circ = RT \ln \left(\frac{K_1^\circ}{K_2^\circ} \right) = -6,3 \text{ kJ.mol}^{-1}$$

qui que soit l'avancement, $\Delta r G_F^\circ$ reste négatif : le système passe du sens direct continulement jusqu'à épuisement du réactif solide

\Rightarrow Transformation TOTALE.

④ D'après ce qui vient d'être dit, la transformation est totale dans le sens direct.

Or N_r égale à 1 et inférieur à K° .

L'évolution du système ne permet pas de rapprocher Q_r de K° .

Problème de matières

	$\text{RgCO}_3(s)$	$\text{Ca}(s)$	$\text{CaCO}_3(s)$	$\text{RgCO}_3(s)$
EI	3	1	1	1
EF	$3 - \gamma$	$1 - \gamma$	$1 + \gamma$	$1 + \gamma$

$$\gamma_f = \gamma_{\max} = 1 \text{ mol.}$$

à l'état final :

$n_{\text{RgCO}_3} = 2 \text{ mol}$
$n_{\text{Ca}} = 0 \text{ mol}$
$n_{\text{CaCO}_3} = n_{\text{RgCO}_3} = 2 \text{ mol}$