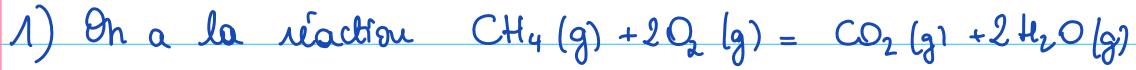


TD Tc2

SF1



D'après la loi de Hess :

$$\begin{aligned}\Delta_f H^\circ &= \Delta_f H^\circ(\text{CO}_2(g)) + 2 \Delta_f H^\circ(\text{H}_2\text{O}(g)) - \Delta_f H^\circ(\text{CH}_4(g)) - 2 \Delta_f H^\circ(\text{O}_2(g)) \\ &= -393,7 - 2 \times 241,8 + 74,8 - 2 \times 0 \\ &= \underline{-802 \text{ kJ.mol}^{-1}}\end{aligned}$$



$$\Delta_f H^\circ = 2 \times \Delta_f H^\circ(\text{NH}_3(g)) = -2 \times 46,2 = \underline{-92,4 \text{ kJ.mol}^{-1}}$$

SF2



1) On a calculé au SF2 $\Delta_f H^\circ = -802 \text{ kJ.mol}^{-1}$

On a donc $\Delta H_{1kg} = \xi_{1kg} \Delta_f H^\circ$ avec ξ_{1kg} l'avancement associé à la combustion d'un kg de CH_4 .

$$\text{On a } \xi_{1kg} = \frac{m_{1kg}}{M_{\text{CH}_4}}$$

Par ailleurs, en appliquant le 1^o principe à une transformation isobare, isotherme, on a

$$\Delta H = Q$$

$$\text{Ainsi } Q_{1kg} = \frac{m_{1kg}}{M_{\text{CH}_4}} \times \Delta_f H^\circ = -50 \cdot 10^3 \text{ kJ}$$

2) On a $Q = \xi_f \Delta_f H^\circ$

Il faut donc déterminer ξ_f :

	$\text{CH}_4(g) + 2\text{O}_2(g) = \text{CO}_2(g) + 2\text{H}_2\text{O}(g)$	gas
EI	m_1	$l m_1$
EF	$m_1 - \xi_f$	$2(m_1 - \xi_f)$

	0	0	$3m_1$
	ξ_f	$2\xi_f$	$3m_1$

$$\text{avec } M_1 = M_{\text{CH}_4}$$

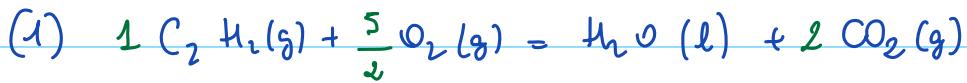
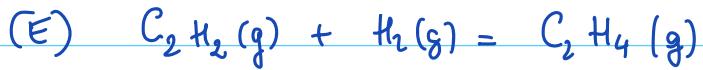
D'après la loi d'action de masse: $Q_{r,\text{eq}} = K^\circ$

$$\begin{aligned} \text{ie } \frac{(\xi_f / 3m_1) P \times (2\xi_f / 3m_1)^2 P^2}{(m_1 - \xi_f) P \times (2(m_1 - \xi_f) / 3m_1)^2 P^2} &= K^\circ \text{ ie } \frac{\xi_f^3}{(m_1 - \xi_f)^3} = K^\circ \\ \Rightarrow \xi_f &= \sqrt[3]{K^\circ} (m_1 - \xi_f) \quad \& \quad \xi_f = \frac{\sqrt[3]{K^\circ} m_1}{1 + \sqrt[3]{K^\circ}} \end{aligned}$$

Au final

$$Q = -713 \text{ kJ}$$

SF2 h's



$$(F) = (1) + (3) - (2)$$

$$\textcircled{4} \quad \text{Donc } \Delta_f H^\circ = \Delta_c H^\circ(C_2H_2(g)) + \Delta_c H^\circ(H_2(g)) - \Delta_c H^\circ(C_2H_4(g))$$

$$\Delta_f H^\circ = -175 \text{ kJ.mol}^{-1}$$

\textcircled{2} Pour la covariance:

$$\Delta_c H^\circ(C_2H_2(g)) = \Delta_f H^\circ(H_2O(l)) + 2 \Delta_f H^\circ(CO_2(g)) - \Delta_f H^\circ(C_2H_4(g))$$

$$- \Delta_c H^\circ(C_2H_4(g)) = 2 \Delta_f H^\circ(H_2O(l)) + 2 \Delta_f H^\circ(CO_2(g)) - \Delta_f H^\circ(C_2H_4(g))$$

$$+ \Delta_c H^\circ(H_2(g)) = \Delta_f H^\circ(H_2O(l))$$

$$= \Delta_f H^\circ(C_2H_4(g)) - \Delta_f H^\circ(C_2H_2(g)) + \Delta_f H^\circ(H_2O(l))$$

Donc pour le 1^{er} principe : $\Delta H = Q$

$$\text{Donc } Q = 5_f \Delta_f H^\circ$$

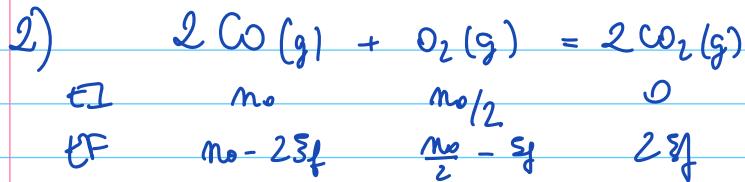
$$= \frac{1 \cdot 10^6}{2 \times 12 + 2 \times 1} \times (-175) = \underline{\underline{6,7 \cdot 10^6 \text{ kJ}}}$$

SF3

$$1) \text{ On a } \Delta_f H^\circ = 2 \Delta_f H^\circ (\text{CO}_2(g)) - 2 \Delta_f H^\circ (\text{CO}(g))$$

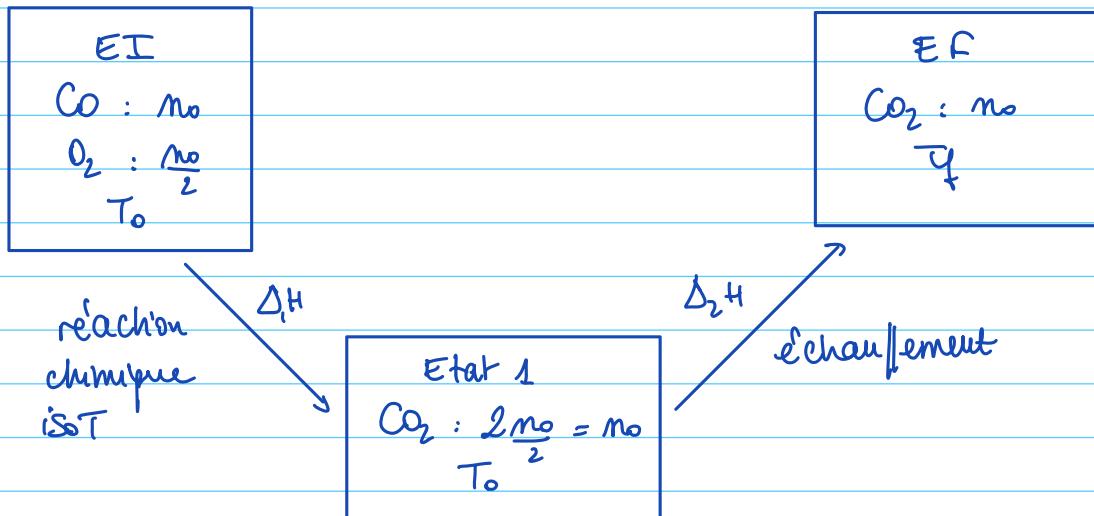
$$= -2 \times 393,1 + 2 \times 10,1 = \underline{-566 \text{ kJ.mol}^{-1}}$$

La réaction est donc exothermique. On devrait donc avoir une haussse de la température



La réaction est supposée totale : $\bar{s}_f = \frac{m_0}{2}$

On imagine le chemin fictif suivant :



H étant une fonction dérivable, sa variation ne dépend pas du chemin

$$\Delta H = \Delta_1 H + \Delta_2 H$$

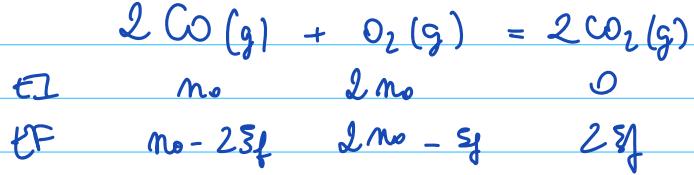
$$\text{Or } \Delta_1 H = \frac{m_0}{2} \Delta_f H^\circ \quad \text{et} \quad \Delta_2 H = m_0 C_{p,m}^\circ (\text{CO}_2(g)) (T_f - T_0)$$

⚠️ i.e., seul CO_2 s'échauffe, mais il y a souvent N_2 de l'air à prendre en compte

Pour ailleurs, sur la vraie transformation : $\Delta H = W + Q = 0$ ici

$$\text{Au final } T_f = \frac{\frac{m_0}{2} \Delta_r H^\circ}{m_0 C_{p,m}^\circ} + T_i = \underline{7,4 \cdot 10^3 \text{ K}}$$

3) On a maintenant



Ainsi, $\varepsilon_f = \frac{m_0}{2}$ et l'état final est donc : $\frac{3}{2}m_0 \text{ O}_2$ et $m_0 \text{ CO}_2$

$$\text{On a donc } \Delta_r H^\circ = m_0 C_{p,m}^\circ (\text{CO}_2) (T_f - T_i) + \frac{3}{2} C_{p,m}^\circ (\text{O}_2) (T_f - T_i)$$

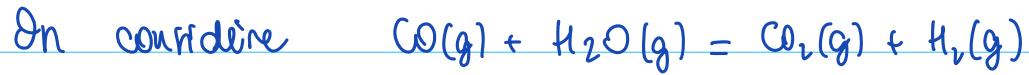
$$\text{Ainsi, } \frac{m_0}{2} \Delta_r H^\circ + m_0 \left(C_{p,m}^\circ (\text{CO}_2) + \frac{3}{2} C_{p,m}^\circ (\text{O}_2) \right) (T_f - T_i) = 0$$

$$T_f = \frac{\Delta_r H^\circ / 2}{C_{p,m}^\circ (\text{CO}_2) + \frac{3}{2} C_{p,m}^\circ (\text{O}_2)} + T_i$$

$$T_f = \underline{3,6 \cdot 10^3 \text{ K}}$$

Cette température est inférieure à celle précédemment calculée car l'énergie apportée par la réaction est la même, mais il y a plus de matière à chauffer.

SF4



On a, d'après la loi du Hess :

$$\Delta_f H^\circ = \Delta_f H^\circ(\text{CO}_2(g)) + \Delta_f H^\circ(\text{H}_2(g)) - \Delta_f H^\circ(\text{H}_2\text{O}(g)) - \Delta_f H^\circ(\text{CO}(g))$$

Si on ne connaît pas $\Delta_f H^\circ(\text{H}_2\text{O}(g))$, on peut écrire

$$\text{H}_2\text{O}(g) = \text{H}_2\text{O}(l)$$

$$\Delta_r H^\circ = \Delta_f H^\circ(\text{H}_2\text{O}(l)) - \Delta_f H^\circ(\text{H}_2\text{O}(g))$$

$$= -\Delta_{\text{vap}} H^\circ$$

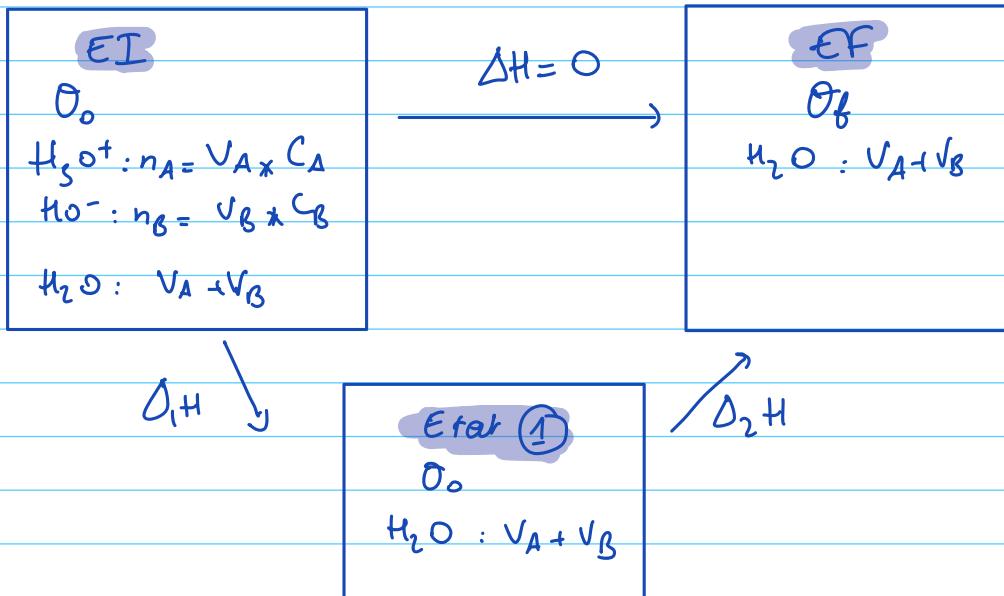
$$\text{On a donc } \Delta_f H^\circ(\text{H}_2\text{O}(g)) = \Delta_f H^\circ(\text{H}_2\text{O}(l)) + \Delta_{\text{vap}} H^\circ$$

$$\text{Au final } \Delta_f H^\circ = \Delta_f H^\circ(\text{CO}_2(g)) + \Delta_f H^\circ(\text{H}_2(g)) - \Delta_f H^\circ(\text{H}_2\text{O}(g)) - \Delta_{\text{vap}} H^\circ - \Delta_f H^\circ(\text{CO}(g))$$

$$\underline{\Delta_f H^\circ = -37,9 \text{ kJ. mol}^{-1}}$$

Exercice 2 - Mesure d'une enthalpie standard de réaction

1) On peut imaginer le chemin fictif :



On a $\Delta H = Q = 0$ car le caloumette est parfait.

Pour autant, l'étape EI → Etat 1 est adiatherme et isobare, donc

$$\Delta_1 H = \Sigma_f \Delta_r H^\circ$$

avec $\Delta_r H^\circ$ associé



(on a donc $\Delta_r H^\circ = -\Delta r H^\circ_{\text{autoxydation}}$)

et on a $\Sigma_f = C_A V_A$ car la réaction s'arrête car il n'y a plus d'acide chlorhydrique

$$\text{On a donc } \Delta_1 H = C_A V_A \Delta_r H^\circ$$

$$\text{En outre, on a } \Delta_2 H = (\mu + \underbrace{(V_A + V_B) \rho}_{\text{masse en eau du caloumette}}) \text{ eau } (O_f - O_o)$$

\uparrow masse d'eau dans le caloumette.

avec V le volume équivalent de soude $\Rightarrow C_A V_A = C_B V_B$.

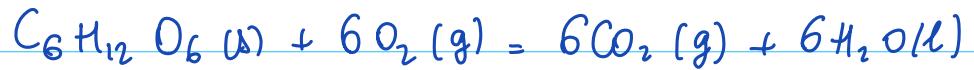
Ainsi

$$C_A V_A \Delta_r H^\circ + \left(\mu + \left(V_A + \frac{C_A V_A}{C_B} \right) \rho \right) \text{ eau } (O_f - O_o) = 0$$

$$2) \text{ A.N.: } \Delta_r H^\circ = -55 \text{ kJ.mol}^{-1} \text{ et donc } \Delta r H^\circ_{\text{auto}} = +55 \text{ kJ.mol}^{-1}$$

Exercice 3 - Production de chaleur par le corps humain

On considère la réaction :



D'après la loi de Hess

$$\begin{aligned}\Delta_rH^\circ &= 6\Delta_fH^\circ(CO_2(g)) + 6\Delta_fH^\circ(H_2O(l)) - \Delta_f(C_6H_{12}O_6(s)) \\ &= -2,8 \cdot 10^3 \text{ kJ.mol}^{-1}\end{aligned}$$

Pour une mole de O_2 consommée, cette réaction produit donc un transfert thermique Q :

$$Q = \frac{1 \times \Delta_rH^\circ}{6} = 4,7 \cdot 10^2 \text{ kJ}$$

Pour obtenir le transfert thermique par litre de O_2 , il faut connaître le volume d'une mole de O_2 :

$$v = \frac{RT}{P} = 25 \text{ L/mol}$$

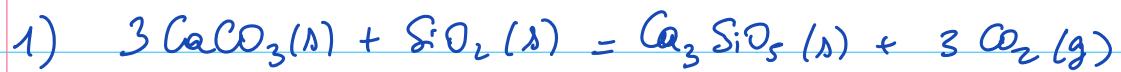
On a donc un transfert thermique par litre de O_2 consommé:

$$Q_L = \frac{Q}{v} = 19 \text{ kJ/L}$$

$$\text{Or, le débit de dioxygène est } D = 70 \times 3,1 = 0,25 \text{ L/min} \\ = 4 \cdot 10^{-3} \text{ L/s}$$

$$\text{Au final } P = Q_L \times D = \underline{\underline{76 \text{ W}}}.$$

Exercice 4 - Bilan carbone de la production de ciment



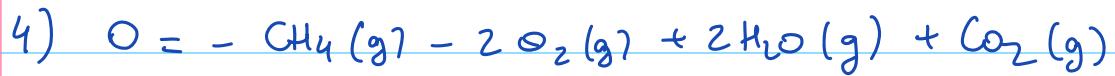
$$2) \quad \text{Loi de Hess : } \Delta_r H_1^\circ = 473 \text{ kJ} \cdot \text{mol}^{-1} \quad \text{endothermique}$$

$$3) \quad m = 1 \text{ tonne de silicate de calcium correspond à } n = \frac{m}{M_{\text{Ca}_3\text{SiO}_5}} = 9,4 \cdot 10^3 \text{ mol}$$

Avec le tableau d'avancement, on aboutit à

$$m_0 = 1,3 \text{ tonne pour } n_0 = 1,3 \cdot 10^4 \text{ mol}$$

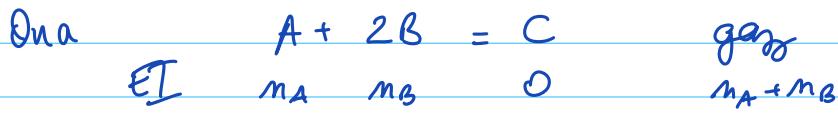
$$\text{D'où } Q = 1,0 \cdot 10^9 \text{ J}$$



$$5) \quad m_{\text{CH}_4} = \frac{Q \cdot M_{\text{CH}_4}}{\Delta_r H_2^\circ} = 48 \text{ kg}$$

$$6) \quad m_{\text{CO}_2} = (55, + 32) M_{\text{CO}_2} = 7,1 \cdot 10^2 \text{ kg} .$$

Exercice 5 - Réaction en phase gazeuse



$$EF \quad m_A - \xi_f \quad m_B - 2\xi_f \quad \xi_f \quad m_A + m_B - 2\xi_f$$

On a donc à l'état final : $P \times V_f = (m_A + m_B - 2\xi_f) RT$

$$\text{or } V_f = \frac{V_0}{2} \quad \text{et } P \times V_0 = (m_A + m_B) RT$$

$$\text{On a donc } \frac{m_A + m_B}{2} RT = (m_A + m_B - 2\xi_f) RT$$

$$\text{il } \quad 2\xi_f = \frac{m_A + m_B}{2}$$

$$\xi_f = \frac{m_A + m_B}{4} = \frac{0,1T}{4} = \underline{0,125 \text{ mol}}$$

Pour ailleurs, la transformation étant isobare et isotherme, on a

$$\Delta H = \xi_f \Delta_f H^\circ$$

Et par le premier principe $\Delta H = Q$

$$\text{Pour } Q = \frac{m_A + m_B}{2} \Delta_f H^\circ = \underline{12,1 \text{ kJ}}$$

Exercice 6 - Dosage par suivi de température

1) Si $C_B \gg C_A$, cela signifie qu'on atteindra l'équivalence sans avoir besoin d'ajouter un grand volume de B.

On peut donc négliger les effets de dilution dus à l'ajout de B.

2) La température augmente : la réaction est donc exothermique et $\Delta_r H^\circ < 0$

3) cf raisonnement EX2

$$\xi_f(+)\Delta_r H^\circ + C_{\text{syst}} \Delta T = 0 \quad \begin{matrix} \downarrow Q_1 \\ \approx V_A \end{matrix}$$

avec $C_{\text{syst}} = (\mu + p_{\text{eau}}(V_A + V_B))_{\text{eau}}$ où μ serait la valeur en eau du calorimètre

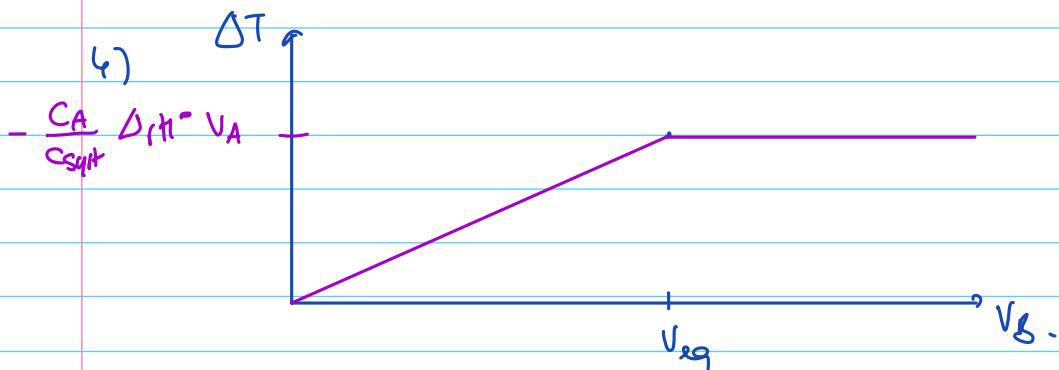
$$\text{ie } \Delta T = - \frac{\xi_f(+)}{C_{\text{syst}}} \Delta_r H^\circ$$

Avant l'équivalence, B est limitant, donc $\xi_f(+) = C_B V_B(t)$

$$\text{ie } V_B < V_{\text{eq}} : \Delta T = - \frac{C_B}{C_{\text{syst}}} \Delta_r H^\circ V_B(t)$$

Après l'équivalence, A est limitant : $\xi_f (+) = C_A V_A$.

$$\text{ie } V_B > V_{\text{eq}} \quad \Delta T = - \frac{C_A}{C_{\text{syst}}} \Delta_r H^\circ V_A$$



Exercice 7 - Synthèse de l'acide fluorique

1) Lors de l'étape de chauffage, il n'y a pas de réaction chimique ou physique, donc

$$\Delta H = (m_{\text{CaF}_2} \times C_{p,m}(\text{CaF}_2) + m_{\text{H}_2\text{SO}_4} C_{p,m}(\text{H}_2\text{SO}_4)) (T_1 - T_0)$$

$$\text{avec } T_1 = 573 \text{ K}$$

Pour ailleurs, l'étape de chauffage est adiabatique, donc le premier principe appliqué au système dans le four donne

$$\Delta H = Q$$

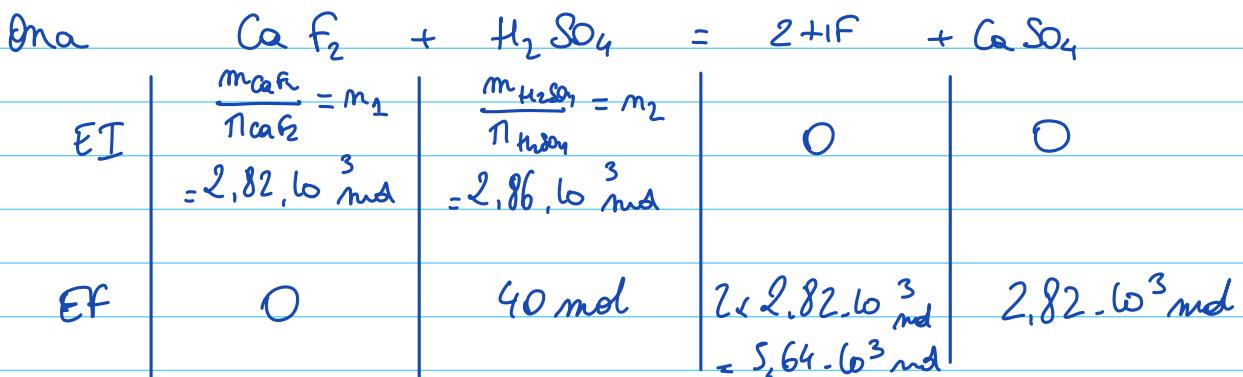
$$\text{Ainsi } Q = \left(\frac{m_{\text{CaF}_2}}{n_{\text{CaF}_2}} C_{p,m}(\text{CaF}_2) + \frac{m_{\text{H}_2\text{SO}_4}}{n_{\text{H}_2\text{SO}_4}} C_{p,m}(\text{H}_2\text{SO}_4) \right) (T_1 - T_0)$$

$$\underline{Q = 1,6 \cdot 10^8 \text{ J}}$$

2) D'après la loi de Hess

$$\begin{aligned} \Delta_f H^\circ &= 2 \Delta_f H^\circ(\text{HF(g)}) + \Delta_f H^\circ(\text{CaSO}_4(s)) - \Delta_f H^\circ(\text{CaF}_2(s)) - \Delta_f H^\circ(\text{H}_2\text{SO}_4(l)) \\ &= \underline{70 \text{ kJ mol}^{-1}} \end{aligned}$$

3) On suppose la réaction totale :



À l'état final, on a donc

$$m_{\text{f, H}_2\text{SO}_4} = 40 \times 98 = 392 \text{ kg}$$

$$m_{\text{f, CaSO}_4} = 2,82 \cdot 10^3 \times 136 = 383 \text{ kg}$$

4) Si on suppose les gaz parfaits:

$$P_f = \frac{(m_{\text{H}_2\text{SO}_4} + m_{\text{CaSO}_4}) RT}{V_0}$$

$$\text{avec } m_{\text{air}} = \frac{P_0 V_0}{RT}$$

$$\text{Donc } P_f = P_0 + \frac{RT m_{\text{H}_2\text{SO}_4}}{V_0} = \underline{\underline{2,9 \text{ bar}}}$$

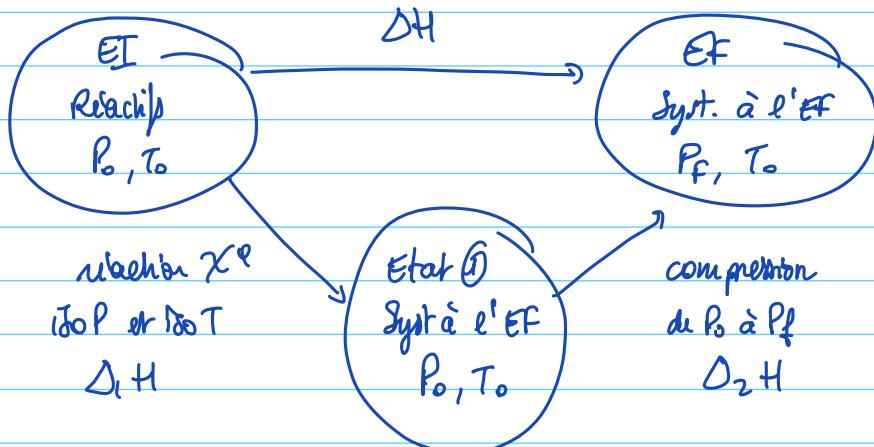
5) La transformation est isochore, mais pas isobare.

On a donc $\Delta U = \dot{W} + Q_c$ (on suppose qu'il n'y a pas d'autre transfert thermique que le changement)

On a tout d'abord $\dot{W} = 0$ car la transformation est isochore.

$$\begin{aligned} \text{Par ailleurs, } \Delta U &= \Delta H - V_0 \Delta P \\ &= \Delta H - V_0 (P_f - P_0) \end{aligned}$$

Pour calculer ΔH , imaginons le chemin fictif:



H étant une fonction additive, $\Delta H = \Delta_1 H + \Delta_2 H$

$$\Delta_1 H = \xi_f \Delta_f H^\circ \quad \text{or} \quad \Delta_2 H = C_p \Delta T = 0$$

Alors $\Delta H = \xi_f \Delta_f H^\circ$

$$\text{Or } Q = \Delta U = \xi_f \Delta_f H^\circ - v_b (P_f - P_b)$$

6) Non, la réaction étant endothermique, la température diminuant, ce qui ralentirait la transformation.