

## Formation Initiale Aux Métiers de l'Ingénieurs

EFS Thermodynamique 2019

Remarque générale sur les CS: les précisions dans le corrigé "accepter n CS", veulent simplement dire qu'avec les données de l'énoncé, n CS sont acceptables. Pour l'exo 2, vu que l'on donnait 0,5 moles (1 seul CS) on pourrait même accepter 1 seul CS partout (mais il est peu probable que des étudiants l'appliquent). L'idée est de sanctionner si systématiquement il y a de trop nombreux CS donnés au regard des données de l'énoncé. Mettre tous les points si le résultat est juste, mais mettre une annotation dans la marge, puis sanctionner globalement entre 0,5 et 1 point sur 40 si trop d'erreurs de CS émaillent la copie.

	Exercice	I: Thermoc	himie				8 pts
1.a	$SO_2(g) + 1/2 O_2(g) \rightarrow SO_3(g) \text{ ou } SO_2(g) + 1/2 O_2(g) + 2 N_2(g) \rightarrow SO_3(g) + 2 N_2(g)$					0.5	
1.b	$\Delta r H^0 =$	$\Delta_f H_{SO3}^0 - \Delta$	$H_{SO2}^0$				0.5
	AN: -99,0 kJ.mol <sup>-1</sup> (-198 kJ.mol <sup>-1</sup> si réaction écrite pour une mole de O <sub>2</sub> )						0.5
1.c	- Réaction exothermique car $\Delta H_{298K}^0 < 0$						0.5
2.a							
	Refroidissement à $P = cst$ Chauffage à $P = cst$						
2b	$Q_{ref} = \overline{\Delta}$	$\overline{m{H}}_{ref}$	<b>+</b>		$\overline{o}$	$_{ch} = \overline{\Delta H}_{ch}$	1
	12.79						
	$SO_2(g) + 1/2 O_2(g) \rightarrow SO_3(g)$ à 298K : $\Delta r H_{298K}^0$ mettre le point si le cycle n'est pas tracé mais résultat juste						sultat iuste
							0.25 0.25
	$\overline{\Delta H}_{ch} = v_{SO_3} C_p(SO_3) \times (T_{700} - T_{298}) = +20,4 \text{ kJ.mol}^{-1}$						
	$\Delta_r H_{700}^0 = \overline{\Delta H}_{ref} + \Delta_r H_{700}^0 + \overline{\Delta H}_{ch} = -101 \text{kJ.mol}^{-1} \text{ ou -201 kJ.mol}^{-1} \text{ par mole de O}_2$						<b>0,5</b>
	L'enthalpie de réaction est dans ce cas peu sensible à la température						0.5
3.a			$SO_2$	$O_2$	SO <sub>3</sub>	$N_2$	2
		initial	10	10	0	40	(-0,25 par
		final	0	5	10	40	erreur)
	Et $\xi_{\text{max}} = 10$						Non noté
3b	Système	adiabatique	:				0.5 pour
	ξ×Δ	$H_{700}^0 + \lceil n_{80} \rceil$	$Cp(SO_3) + n$	$c_{\alpha} Cp(O_{\alpha}) +$	$n \in Cp(N_2)$	$\times \Delta T = 0$	$\times \xi_{max}$
	$\xi_{\text{max}} \times \Delta_r H_{700}^0 + \left[ n_{SO_3} Cp(SO_3) + n_{O_2} Cp(O_2) + n_{N_2} Cp(N_2) \right] \times \Delta T = 0$						<b>0.5 pour</b>
	$\Delta T = -\xi_{\text{max}} \times \Delta_r H_{700}^0 / \left[ n_{SO_3} Cp(SO_3) + n_{O_2} Cp(O_2) + n_{N_2} Cp(N_2) \right] = 550 \text{K}$						bilan
	Et $T_{final} = 1250 \text{K}$ accepter un calcul avec $\Delta_r H_{298}^0$					0,5	

Exercice II -Transformations d'un gaz parfait	17,25
Dans la question 2c), pour les étudiants Projet, compter juste si uniquement mentionné Isotherme pour	
justifier deltaU=0. En effet, on a considéré que deltaU~C*deltaT pour les phases condensées. En	
revanche, pour les étudiants Hors projet, les deux justifications GP+Isotherme sont attendues.	
Sanctionner la non justification des expressions $\Delta U = nC_{\nu} * \Delta T$ et $\Delta H = nC_{p} * \Delta T$ pour un GP, seulement	
la première fois où le calcul est demandé.	
1) $P_A = nRT_A/V_A = 1{,}13 \times 10^5 Pa$ (accepter 2CS)	0.5
2a) $P_A V_A = nRT = P_B V_B$ $P_B = P_A V_A / V_B = 5.67 \times 10^4 \text{ Pa}$ (accepter 2CS)	0.5
<b>2b</b> ) $W_{AB}^{\sigma} = -\int P_{ext} dV = -\int P dV \text{ (car rév)} = -nRT lnV_B/V_A = -786 J \text{ (accepter 2CS)}$	0.5+0.25
2c) $\Delta U_{AB} = W_{AB}^{\sigma} + Q_{AB}^{\sigma} = 0$ (isotherme+GP) $Q_{AB}^{\sigma} = +786 \text{ J}$ (0 si non justifié correctement)	0.5

<b>2d)</b> $\Delta S_{AB}^{\sigma} = Q_{AB}^{\sigma}/T = 786/273 = 2,88 \text{ J.K}^{-1}$ (accepter 2CS)	0.5
$\Delta H_{AB}^{\sigma} = 0$ J car GP et transformation isotherme (0 si non justifié correctement)	0.5
$\Delta S_{AB}^{Bain} = Q_{AB}^{bain} / T_{bain} = -Q_{AB}^{\sigma} / 273 = -2.88 \text{ J.K}^{-1}$	0.5
$\Delta S'_{AB} = 0$ (en accord avec transformation réversible)	0.5
$Q_{AB}^{\sigma} > 0$ : de la glace s'est formée et $Q_{AB}^{\sigma} - L_f = 786/334 = 2,35$ g (accepter 2CS)	3*0.25
<b>3a</b> ) Adiabatique : $Q_{BC}^{irr} = 0$ J	0.25
<b>3b</b> ) $dU_{BC} = \delta Q_{BC}^{irr} + \delta W_{BC}^{irr} = \delta W_{BC}^{irr}$	
$n Cv dT = -P_{ext} dV = -P_C dV$	1 divisible
$n Cv (T_C-T_B) = -P_C (V_C-V_B) = -P_C (V_A-2V_A) = +P_C V_A = nRT_C$	
$Cv=R/(\gamma-1)=3R/2$	
$n (3R/2) (T_C-T_B)=nRT_C$ $\rightarrow$ $T_C=3 T_B=3 T_A$	
$3c) T_C = 3 T_B = 3 T_A = 819 K$	0,25
P <sub>C</sub> =nRT <sub>C</sub> /V <sub>C</sub> =3P <sub>A</sub> =3,39.10 <sup>5</sup> Pa (accepter 2CS)	0.25
3d) $W_{BC}^{irr} = -\int P_{\text{ext}} dV = \Delta U_{BC} = n \text{ Cv } (T_C - T_B) \rightarrow W_{BC}^{irr} = 3,41.10^3 \text{ J } (accepter 2CS)$	2*0.25
<b>3e</b> ) $dU = \delta W_{BC}^{irr} + \delta Q_{BC}^{irr} = \delta W_{BC}^{rév} + \delta Q_{BC}^{rév}$ car U fonction d'état	
=-PdV+TdS donc:	
$dS_{BC}^{\sigma} = \frac{\delta Q_{BC}^{rev}}{T} = (n \text{ C}_{V} dT + \text{PdV})/T = n\text{C}_{V} dT/T + (\text{PdV/T})$	1
Ou choix d'un chemin réversible	
$\Delta S_{BC}^{\sigma} = \int_{T_b}^{T_c} (n C_V/T) dT + \int_{V_b}^{V_c} (nR/V) dV$	
$\Delta S_{BC}^{\sigma} = nC_{v} \ln(T_{C}/T_{B}) + nR \ln(V_{C}/V_{B}) = n C_{v} \ln(3) + nR \ln(1/2) = 3.99 \text{ J.K}^{-1} (accepter 2CS)$	0.5
$\Delta H_{RC}^{\sigma} = nC_P(T_C - T_B) (car GP) = nC_P * 2T_A$	0.5
$\Delta H_{BC}^{\sigma c} = 5,68.10^3 \text{ J (accepter 2CS)}$	0.25
$\Delta S_{BC}^{bain} = Q_{BC}^{bain}/T_{bain} = -0/273 = -0 \text{ J.K}^{-1}$ (accepter 2CS)	0.25
$\Delta S_{BC}' = 3.99 \text{ J.K}^{-1}$ (>0, en accord avec irréversible) (accepter 2CS)	0.25
<b>4a</b> ) $\delta W_{CA} = -P  dV$ avec $dV=0$ $W_{CA} = 0J$	0.25
<b>4b</b> ) $\delta Q_{CA} = dU_{CA} = n C_V dT$ pour un gaz parfait	0.5
$Q_{CA} = \text{n C}_{V} (T_{A}-T_{C}) = \text{n C}_{V}*2T_{A} = -3,41.10^{3} \text{ J (accepter 2CS)}$	0.25
<b>4c</b> ) $Q_{CA}^{\sigma} < 0$ : de la glace a fondu et $m_{CA} = -Q_{CA}/L_f = 3,41.10^3/334 = 10,2$ g (accepter 2CS)	3*0.25
<b>4d</b> ) A volume constant $\delta Q = dU = \delta Q^{rev}$ donc $dS_{CA}^{\sigma} = \delta Q_{CA}^{rev} / T = (n C_V dT) / T$	3*0.25
$\Delta S_{CA}^{\sigma} = \int_{T_c}^{T_a} (n  C_V / T)  dT = n  C_V \ln(T_A / T_C) = -n  C_V \ln(3) = -6.87  J.K^{-1}  (accepter  2CS)$	0.25
$\Delta H_{CA}^{\sigma} = nC_P(T_A - T_C) (car GP) = -nC_P * 2T_A$	0.5
$\Delta H_{CA}^{GA} = -5,68.10^3 \text{ J (accepter 2CS)}$	0.25
$\Delta S_{CA}^{bain} = Q_{CA}^{bain}/T_{bain} = -Q_{CA}^{\sigma}/T_{bain} = -(-3,41.10^3)/273 = 12,5 \text{ J.K}^{-1}$ (accepter 2CS)	0.5
$\Delta S'_{CA} = 5,63 \text{ J.K}^{-1} \text{ (accepter 2CS)}$	0.25
<b>5a)</b> $W_{\text{total}} = W_{AB} + W_{BC} + W_{CA} = -786 + 3,41.10^3 + 0 = 2,62.10^3 \text{ J (accepter 2CS)}$	0.25+
	0.25
<b>5b</b> ) $Q_{total} = Q_{AB} + Q_{BC} + Q_{CA} = 786 + 0 -3,41.10^3 = -2,62.10^3 \text{ J (accepter 2CS)}$	0.25+
	0.25
$\boxed{\mathbf{5c}} \ \Delta S_{total}^{\sigma} = \Delta S_{AB}^{\sigma} + \Delta S_{BC}^{\sigma} + \Delta S_{CA}^{\sigma} = 2.88 + 3.99 - 6.87 = 0 \text{ J.K}^{-1} \text{ (en accord avec cycle)}$	0.5
$\Delta H_{total}^{\sigma} = 0 \text{ J (en accord avec cycle)}$	0.5
mettre tous les points si réponses données sans détail calcul mais justifiées par cycles	
$\mathbf{5d})\Delta S'_{total} = \Delta S^{\sigma}_{total} + \Delta S^{bain}_{total} = 0 + (-m_{AB} L_f)/T_A + m_{CA} L_f)/T_A$	0.5
$= (-2.35+10.2)\times334/273=9.60 \text{ J.K}^{-1}$ (accepter 2CS)	0.5
Ou $\Delta S'_{total} = 0 + (-Q_{total}/T_{bain}) = 0 + (2,62.10^3/273) = 9,60 \text{ J.K}^{-1} (accepter 2CS)$	

	Exercice III : Etude du corps pur-le naphtalène	7,25
A-1)	Au point triple: $\ln p_{vap} = \ln p_{sub} = -5566.2/T_{tr} + 22.66 = -7718.8/T_{tr} + 28.75$	0.5
	$T_{tr} = 353.5 \text{ K} (accepter 3CS)$	0.5
	$P_{tr} = 1005 \text{ Pa } (accepter 3CS)$	0.5
A-2)	$dp/dT = \Delta H/T (V_g-V_{cond})$	0.5
	Hypothèses : V <sub>g</sub> >V <sub>cond</sub> , gaz parfait, ΔH indépendant de la température dans le domaine	3*0.25
	étudié.	
	$Ln p = -(\Delta H/RT) + Cste$	0.5
	$\Delta_{\text{vap}}H/R = 5566.2 \text{ donc } \Delta_{\text{vap}}H = 46,25.10^3 \text{ J.mol}^{-1}$ (accepter 3CS)	0.5
	$\Delta_{\text{sub}}H/R = 7718.8 \text{ donc } \Delta_{\text{sub}}H = 64,14.10^3 \text{ J. mol}^{-1}$ (accepter 3CS)	0.5
<b>A-3</b> )	Au voisinage du point triple (P≈cste), on a	
	$\Delta_{\text{vap}}H + \Delta_{\text{fus}}H = \Delta_{\text{sub}}H$	0.5
	$\Delta_{\text{fus}}H = \Delta_{\text{sub}}H - \Delta_{\text{vap}}H = 17,89.10^3 \text{ J. mol}^{-1}$ (accepter 3CS)	0.5
A-4)	$dp/dT = \Delta H/(T \times (\overline{V}_{liq} - \overline{V}_{sol})) = 17,89.10^3 / [353,5 \times (128/0,977 - 128/1,061) \times 10^{-6}]$	0.5
	$dp/dT = 4.879.10^6 \text{ Pa/K} = 48.16 \text{ atm/K}$	
	La pente est positive et très élevée. La température de fusion augmente légèrement avec	0.5
	une augmentation de pression.	
<b>B</b> )	dG = dH - TdS - SdT	
	H = U + PV  donc  dH = dU + PdV + VdP = -PdV + TdS + PdV + V dP	
	dG = - SdT + VdP	0.5
	A T cste, $dG = VdP$	
	$\Delta G = RT \ln P_1/P_2 = 4 \text{ kJ. mol}^{-1}$ (1 seul CS dans l'énoncé)	0.5

	Exercice IV : Etude d'un Congélateur (8pts)	
1.a	$Qc_1<0$ $\sigma_1$	9 pts
	Wc>0	0.75
	$Qc_2>0$ $\sigma_2$	0 si signes non précisés
1.b	W+Q <sub>C1</sub> +Q <sub>C2</sub> =0 car cycles	0.5
	$\Delta S_{univ} = \Delta S_{\sigma} + \Delta S_{\sigma 1} + \Delta S_{\sigma 2} = 0 - Q_{C1}/T_{C1} - Q_{C2}/T_{C2} = 0 \text{ car cycles et réversible}$	0.5+0.5
	$CoP_{C-r\acute{e}v} = \frac{ce\ qui\ nous\ int\'eresse}{ce\ que\ ca\ nous\ co\'ute} = \frac{\mathbb{Q}_{C2}}{W_C} = \cdots = \frac{T_{C2}}{T_{C1} - T_{C2}}$	0.5
	$CoP_{C-rév} = 6.7$	0.5
2.a	Refroidissement de l'eau liquide : $Q_1 = m_{eau liq} \times (273-293) = -83,6 \text{ kJ}$	0.5
	Solidification : $Q_2 = -m \times \Delta H_{fus} = -334 \text{ kJ J}$	0.5
	Refroidissement eau solide : $Q_3 = m \times C_{glace} \times (255-273) = -33,6 \text{ kJ}$	0.5
	Total: $Q_{eau} = -451 \text{ kJ}$	0.5
	La température pour l'enthalpie de fusion n'étant pas précisée, accepter aussi : solidification à 293K puis refroidissement de la glace jusqu'à 255K et refroidissement de l'eau liquide jusqu'à 255K et solidification à 255K.	
2.b	W <sub>C</sub> =P <sub>c</sub> × t	0.5
	AN: 150x20x60 = 180  kJ	0.25
	Q <sub>2</sub> =-Q <sub>eau</sub>	0.5
	$CoP_{C-r\acute{e}el} = Q_2/W_C$	0.5
	$AN: CoP_{C-r\acute{e}el} = 2,51$	0.25
2.c	$r_{C}=CoP_{C-r\acute{e}el}/CoP_{C-rev}=0.37$	0.25

3.a	$Qf_1 < 0 \qquad \sigma_1 \qquad W'c > 0$ $Qf_1 < 0 \qquad \sigma_2 \qquad Q'c_1 < 0 \qquad \sigma_2$ $Qf_2 > 0 \qquad \sigma_2 \qquad Q'c_2 > 0 \qquad \sigma_2$	0.75
3.b	$CoP'_{C-r\acute{e}v} = \frac{T_{C2}}{T'_{C1}-T_{C2}} = 11,6$ $CoP'_{C-r\acute{e}el} = 0,37 \times 11,6 = 4,3$ L'efficacité du congélateur est augmentée	0,25 0,25 0,25