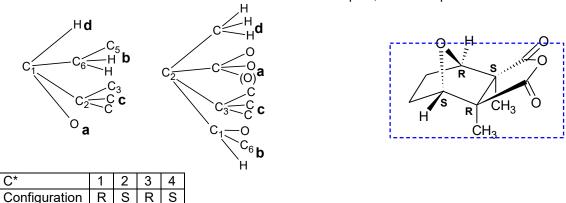
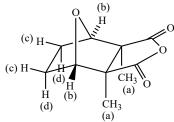
## Partie I:

1. La cantharidine possède 1 plan de symétrie : elle est achirale bien qu'elle ait 4 C\* : c'est un composé méso. Donc les substituants de C<sub>1</sub> et C<sub>4</sub> sont identiques, de même pour C<sub>2</sub> et C<sub>3</sub>.



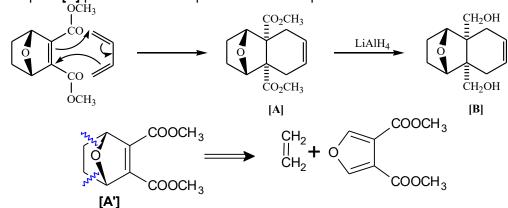
- 2. Grâce à la symétrie on a que 4 types de H différents
- (c) les deux protons aux positions 5 et 6 dirigés vers le côté exo du cycle à 6 (donc du côté de l'oxygène pontant),
- (d) les deux protons aux positions 5 et 6 dirigés vers le côté endo du cycle à 6 (donc du côté des groupes méthyle pendants).



	Intégration	H voisins	Multiplicité	
Нь	2	1 H <sub>c</sub> + 1 H <sub>d</sub>	Doublet de doublet ou triplet	3.4 à 4.0
Hc	2	1 H <sub>b</sub> + 1 H <sub>d</sub>	Doublet de doublet (car <sup>2</sup> J < <sup>3</sup> J)	1.9 à 2.2
H <sub>d</sub>	2	1 H <sub>b</sub> + 1 H <sub>c</sub>	Doublet de doublet	1.9 à 2.2
Ha	6	0	singulet	0.6 à 1.5

Rmq: On peut supposer que les protons (c) et (d) résonnent à des déplacements chimiques proches, auquel cas tous les doublets de doublets apparaissent sous forme de multiplets indistincts.

3. Le composé [A] peut être obtenu à partir du butadiène par une réaction de Diels-Alder :



- 4. D'après le tableau sur les réducteurs, sous l'action de LiAlH<sub>4</sub>, les groupes ester sont réduits en alcools, responsable de la bande vers 3600 cm<sup>-1</sup> en IR.
- 5. L'action du chlorure de méthane sulfonyle (ou chlorure de tosyle TsCl) introduit un groupe tosyle dans la molécule. Or, ce groupe est un excellent nucléofuge, sous la forme de l'ion tosylate TsO- on a donc fait une activation d'un nucléofuge ou une activation du C électrophile. La substitution nucléophile est une S<sub>N</sub>2 car le carbocation serait primaire sans stabilité particulière.

6. Soumis à l'action d'une base forte encombrée (LDA par exemple), on forme un ion énolate, qui par une réaction d'addition nucléophile intramoléculaire (aldolisation) entraine la formation du cycle à 5. Une élimination en milieu acide ou basique à chaud conduit à un alcène conjugué à la fonction carbonyle (réaction de type crotonisation).

$$\begin{array}{c} CH_{3} \\ CH_{3$$

du méca E1CB !!!

Rmq: On peut noter que le composé **[E]** est obtenu sous forme de deux énantiomères, celui-ci-dessus et celui proposé dans le sujet, provenant de l'énolisation de l'une ou l'autre fonction aldéhyde. Comme la molécule finale est achirale, ces étapes n'ont pas besoin d'être énantiosélectives, les deux énantiomères menant au même produit final.

7. C<sub>2</sub> et C<sub>4</sub> sont les 2 sites électrophiles

8. Sous contrôle de charge, le site le plus électrophile est celui de plus grande charge  $\delta^+$ , cad  $C_2$ . Le phényl-lithium réalise une addition 1,2 sur la fonction carbonyle :

$$\begin{array}{c} \text{Ph} \\ \text{Ph} \\ \text{-}\delta \end{array} \begin{array}{c} \text{CH}_3 \\ \text{CH}_3 \end{array} \begin{array}{c} \text{Ph} \\ \text{CH}_3 \end{array} \begin{array}{c} \text{CH}_3 \end{array} \begin{array}{c} \text{Ph} \\ \text{Ph} \\ \text{Ph} \\ \text{Ph} \end{array} \begin{array}{c} \text{Ph} \\ \text{Ph} \\ \text{Ph} \\ \text{Ph} \end{array} \begin{array}{c} \text{Ph} \\ \text{Ph} \\ \text{Ph} \\ \text{Ph} \end{array} \begin{array}{c} \text{Ph} \\ \text{Ph} \\ \text{Ph} \\ \text{Ph} \\ \text{Ph} \end{array} \begin{array}{c} \text{Ph} \\ \text{Ph} \\ \text{Ph} \\ \text{Ph} \\ \text{Ph} \end{array} \begin{array}{c} \text{Ph} \\ \text{Ph} \\ \text{Ph} \\ \text{Ph} \\ \text{Ph} \end{array} \begin{array}{c} \text{Ph} \\ \text{Ph} \\ \text{Ph} \\ \text{Ph} \\ \text{Ph} \end{array} \begin{array}{c} \text{Ph} \\ \text{Ph} \\ \text{Ph} \\ \text{Ph} \\ \text{Ph} \end{array} \begin{array}{c} \text{Ph} \\ \text{Ph}$$

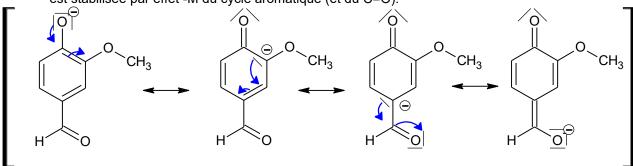
9. Sous contrôle orbitalaire, d'après le th de Fukui, l'interaction prépondérante est HO<sub>Nu</sub>/BV<sub>E</sub>. Donc le site le plus électrophile est celui le plus développé (cad plus gros lobe, ou plus gros coefficient en valeur absolue) sur la BV, cad C<sub>4</sub> (un peu comme une réaction de Michael).

On obtiendrait alors

10.

## Partie II: La vanilline

11. pKa(Alcool/alcoolate)≈16-18, le pKa de la vanilline est beaucoup plus faible car sa base conjuguée est stabilisée par effet -M du cycle aromatique (et du C=O).



Rmq: la forme 2 est déstabilisée par effet +M de -OCH3.

12. AH + HO<sup>-</sup>  $\leftrightarrows$  A<sup>-</sup> + H<sub>2</sub>O K=10<sup>6.6</sup>  $\Rightarrow$  réaction quantitative  $n_0$   $n_1$  0 Ex  $n_0 - \xi$   $n_1 - \xi$   $\xi$  Ex

EFF  $\epsilon$   $n_1 - n_0$   $n_0$  Ex car la soude est en excès et la réaction quantitative

La solution à titrer contient donc HO- et A-.

13. Tous les pKa > 4  $\Rightarrow$  toutes les bases sont dosables

ΔpKa > 4 : le dosage des 2 bases est successif, ce qui est cohérent avec les 2 sauts.

Entre 0 et Veq1 : On dose les restes  $(n_1 - n_0)$  de  $HO^{-}$ 

 $HO^- + H_3O^+ \rightarrow 2 H_2O \quad n_1 - n_0 = CVeq1$ 

Entre Veq1 et Veq 2 : On dose A- formé :

 $A^{-} + H_{3}O^{+} \rightarrow AH + H_{2}O \ n_{0} = C(Veq1 - Veq2)$ 

AN :  $n_0 = 4.1 \ 10^{-3} \times (12.6 - 2.25) \times 1 \ 10^{-3} = 4.25 \ 10^{-5} \ mol$ 

14. Pour les 0.31g de produit,  $n_{\text{vanilline/0.31g}} = \frac{100 \times 4.25 \cdot 10^{-5}}{50} = 8.49 \cdot 10^{-5} \text{ mol}$ 

Donc pour 1kg de produit  $n_{\text{vanilline/1kg}} = \frac{1000 \times 8.49 \cdot 10^{-5}}{0.31} = 0.273 \text{ mol}$ 

Soit pour 1kg  $m_{vanilline/1kg} = 41.6 g$ 

L'appellation "extrait de vanille" peut être attribuée à l'extrait étudié.

15. La vanilline bien que protique est très peu soluble dans l'eau à cause de sa grande chaine carbonée. Il est alors difficile de la titrer par de la soude aqueuse. Par contre l'ion vanillinate est soluble dans l'eau et donc facilement dosable par une solution d'HCl aqueuse.

 $H_2O$ 

### Partie III

16. 
$$v = k[N_2O_5]^1 = -\frac{1}{2}\frac{d[N_2O_5]}{dt}$$
 (V est considéré comme constant)

$$\Rightarrow$$
 en intégrant entre 0 et t :  $[N_2O_5] = [N_2O_5]_0 exp(-2kt)$  (1)

EN considérant les gaz comme parfaits,  $p(N_2O_5) = n(N_2O_5)RT/V = [N_2O_5]RT$ 

A l'état initial il n'y a que  $N_2O_5$  alors  $p(N_2O_5)_0 = p_0 = [N_2O_5]_0$  RT

Alors (1) devient  $p(N_2O_5) = p_0exp(-2kt)$ 

17. Il faut faire un tableau d'avancement

(2)

PC

ΕI

EF

#### **DM 3 correction**

	2 N <sub>2</sub> O <sub>5</sub> (g)	=	4 NO <sub>2</sub> (g)	+	O <sub>2</sub> (g)	n <sub>tot</sub> gaz
El	n <sub>0</sub>		0		0	$n_0$
EF	n <sub>0</sub> - 2ξ		4 ξ		ξ	n <sub>0</sub> + 3ξ

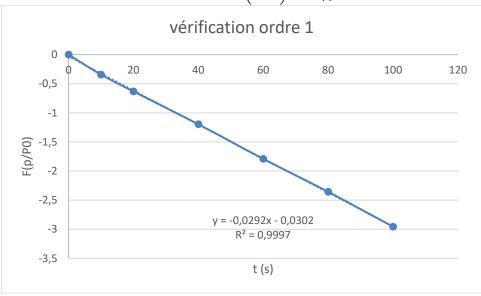
 $p_0 = n_0 RT/V$  (a);  $p(N_2O_5) = (n_0 - 2\xi)RT/V = p_0 (1 - 2\xi/n_0)$  (b); et  $p = (n_0 + 3\xi)RT/V = p_0 (1 + 3\xi/n_0)$  (c) Alors d'après (b)  $\xi/n_0 = (p_0 - p(N_2O_5))/(2p_0)$ 

EN réinjectant dans (c)  $p=p_0(1+3\times(p_0-p(N_2O_5)/(2p_0)) = p_0(5/2-3 p(N_2O_5)/(2p_0)) = p_0 \frac{1}{2} (5-3p(N_2O_5)/(p_0))$ Soit  $p/p_0 = \frac{1}{2} (5-3exp(-2kt))$ 

18. Il faut tracer une droite or p/p<sub>0</sub> =f(t) n'est pas une droite !!!

Là il faut faire un peu de tambouille mathématique...

$$(5-2 \text{ p/p_0})/3 = \exp(-2kt) \text{ soit on trace } ln\left(\frac{5-2\frac{p}{p_0}}{3}\right) = F\left(\frac{p}{p_0}\right) = -2k \times t$$



On trouve bien une droite:

- L'ordre 1 est confirmé
- de pente 2k : k = pente/2 = 0.0146 s<sup>-1</sup>= k
- 19. NO<sub>2</sub> est un réactif, dans l'étape (2) il est à la fois 1 réactif et 1 produit : il joue le rôle de partenaire de choc (apportant l'énergie nécessaire à la rupture des liaisons de NO<sub>3</sub>)
- 20. IR : espèce stable (minimum local sur la SEP) mais assez haute en énergie donc réactive,. C'est une espèce intermédiaire dans un mécanisme : il sera formé puis consommé, il n'apparait donc pas dans le bilan de la réaction. Ici NO<sub>3</sub> et NO sont les IR.

molécule	N <sub>V</sub>	Structure de Lewis
NO <sub>3</sub>	23 ⇒ 11 doublets + 1 e- celib	(0=z (0) (0)
NO	11 ⇒ 5 doublets + 1 e- celib	in=o>

- 21. Durée de vie courte  $\Leftrightarrow$  pas d'accumulation  $\Rightarrow$  on peut appliquer l'AEQS.
- 22. On choisit de prendre  $v = +\frac{d[o_2]}{dt}$  car  $O_2$  n'apparait que dans une seule étape

Alors  $v = v_2 = k_2[NO_2][NO_3]$ , expression non satisfaisante puisqu'elle fait apparaitre la concentration d'un IR.

AEQS à NO<sub>3</sub>: 
$$v_1 - v_{-1} - v_2 = 0$$
 (1) et à NO:  $v_2 - v_3 = 0$   
Alors (1) devient  $[NO_3][NO_2] = \frac{k_1[N_2O_5]}{k_{-1}+k_2}$  alors  $v = \frac{k_2k_1}{k_{-1}+k_2}[N_2O_5]$ 

On retrouve bien un ordre 1, compatible avec les résultats expérimentaux

23. 
$$\mathbf{k} = \frac{k_2 k_1}{k_{-1} + k_2}$$

# Partie IV: Centrale

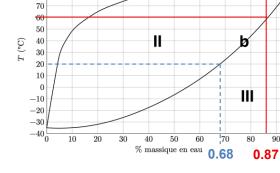
100

90

80

ı

- phase gazeuse (g)  $(H_2O(g) + NH_3(g))$ **24** l:
  - phase liquide (I)  $(H_2O(l) + NH_3(l))$ **III**:
  - phase liquide (I) + phase gazeuse (g) II :
  - courbe de rosée **a** :
  - courbe d'ébullition **b**:
- 25. Calculons le nombre de degrés de liberté du système à l'équilibre entre 95°C et
- Paramètres intensifs de description : 6  $(P, T, x_{H_2O}^1, x_{NH_3}^1, P_{H_2O}, P_{NH_3})$



M

**≬** *T* (°C)

95

24

Relations entre ces paramètres : 4

$$\begin{split} x_{\rm H_2O}^{\rm l} + x_{\rm NH_3}^{\rm l} &= 1 & P_{\rm H_2O} + P_{\rm NH_3} &= P \\ {\rm H_2O(I)} \leftrightarrows {\rm H_2O(g)} & {\rm K_1=}P_{\rm H_2O}/x_{\rm H_2O}^{\rm l} \\ {\rm NH_3(I)} \leftrightarrows {\rm NH_3(g)} & {\rm K_2=}P_{\rm NH_3}/x_{\rm NH_3}^{\rm l} \end{split}$$

- v = 6 4 = 2Variance:
- Nombre de degrés de liberté : L = v - 1 = 1 car la pression est fixée à  $P^{\circ} = 1$  bar, de sorte que la température peut encore varier pendant cette phase de refroidissement isobare.
- 26. On se place sous une pression  $P^{\circ}=1$  bar à T=20 °C, à l'équilibre liquide/vapeur. D'après le théorème de l'horizontale, la fraction massique de l'eau en phase liquide est :  $w_{\rm H_2O}^{\rm l,sat} = \frac{m_{\rm H_2O}^{\rm l}}{m_{\rm NH_2}^{\rm l} + m_{\rm H_2O}^{\rm l}} \approx 0,68$  (courbe

d'ébullition). 
$$\Rightarrow m_{
m NH_3}^{
m l}=m_{
m H_2O}^{
m l} imes {1-w_{
m H_2O}^{
m l}\over w_{
m H_2O}^{
m l}}=4.7 imes 10^2~{
m g}$$

On dissout environ 470 g d'ammoniac dans 1 000 g d'eau à 20 °C sous 1 bar.

- 27. On vient de montrer que la saturation était atteinte pour :  $w_{\rm H_2O}^{\rm l} \approx 0,68$ . Or la solution est à :  $w_{\rm NH_3}^{\rm l} =$  $0.13 < w_{N{
  m H}_3}^{
  m l,sat} = 1 - w_{{
  m H}_2O}^{
  m l,sat} = 0.32$  : **n'est donc pas saturée** (Rmq : on a dissout moins de NH<sub>3</sub> que ce qu'on pouvait au maximum : m(NH<sub>3</sub>)=130g pour 1000g de solution soit pour 870g d'eau ou encore 149g de NH<sub>3</sub> pour 1000g d'eau et 149 <470).
  - La solution serait saturée à Tsat≈60°C
  - Elle sera complétement vaporisée à la température de rosée : T'≈99°C
- 28. On applique le th des moments :  $m^L + m^V = 100g$  et  $m^V M^V M = m^L M M^L$  soit  $m^V (0.87-0.38) = m^L (0.93-0.87)$

Soit 
$$m^L + m^V = 100g$$
 et  $8.2 \times m^V = m^L = et m^V = 11g$  et  $m^L = 89$  g

$$m_{
m H_2O}^{
m l} = w_{
m H_2O}^{
m l} \times m^{
m L} = 0.93 \times 89 = 83 \ g \ {
m et} \ m_{
m NH_3}^{
m l} = m^{
m L} - m_{
m H_2O}^{
m l} = 6.3 g$$
  
 $m_{
m H_2O}^{
m v} = w_{
m H_2O}^{
m v} \times m^{
m V} = 0.38 \times 11 = 4.2 \ g \ {
m et} \ m_{
m NH_3}^{
m V} = m^{
m V} - m_{
m H_2O}^{
m v} = 6.8 g$ 

$$m_{\rm H_2O}^{\rm V} = w_{\rm H_2O}^{\rm V} \times m^{\rm V} = 0.38 \times 11 = 4.2 \, g \, \, {\rm et} \, \, m_{\rm NH_2}^{\rm V} = m^{\rm V} - m_{\rm H_2O}^{\rm V} = 6.8 \, g$$

(Rmq : on peut vérifier la cohérence des résultats :  $m_{NH3}^{tot}$  = 6.3+6.8 = 13.1g  $\Rightarrow w_{NH2}^{l}$  = 0.13 : OK)

29. Il faut calculer [NH<sub>3</sub>]<sub>0</sub> et ensuite appliquer la méthode de la RP.

$$[\text{NH}_3]_0 = \frac{n(NH_3)}{V_{sol}} = \frac{n(NH_3)\rho_{sol}}{m_{sol}} = \frac{m(NH_3)\rho_{sol}}{m(NH_3)\times m_{sol}} = \frac{w_{NH_3}^1\rho_{sol}}{m(NH_3)} = \frac{w_{NH_3}^1d_{sol}\rho_{H2O}}{m(NH_3)} = \frac{0.13\times0.97\times1000~(g/L)}{17} = 5.7~mol/L$$

Méthode de la RP :

RP1: 
$$NH_3 + H_2O \leftrightarrows NH_4^+ + HO^ K = 10^{-4.8} < 1 \Longrightarrow RPE$$

EI 
$$C_0$$
 Ex  $0$   $0$  EF  $C_0 - \xi$  Ex  $\xi$   $\xi$  EFH  $\approx C_0$  Ex  $\epsilon$   $\epsilon$ 

EF 
$$C_0 - \xi$$
 Ex  $\xi$   $\xi$  FF  $\approx C_0$  Fx  $\epsilon$   $\epsilon$ 

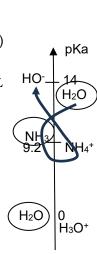
A l'équilibre : 
$$K=rac{arepsilon^2}{C_0}\Rightarrow arepsilon=\sqrt{KC_0}=9.5\ 10^{-3} mol/L << C_0 \Rightarrow$$
 H vérifiée

Alors pH=pKe+logw =pKe + log $\epsilon$  = 12.0 = pH

Vérification des H:

- Equilmibre peu avancé : ε << C<sub>0</sub>
- APE << RPE car pH > 7.5

# ⇒ pH=12.0



30. D'après l'allure du diagramme d'équilibre liquide-vapeur, l'eau et l'eugénol sont totalement non miscibles à l'état liquide.

missibles a retar inquite.				
Domaine	Nombre de phases	Nature des phases	Composition des phases	
I	2	Liquide Liquide	$E_{(\ell)}^* \atop H_2 O_{(\ell)}^*$	
II	2	Liquide Vapeur	$H_2O^*_{(\ell)} \ E_{(g)}, H_2O_{(g)}$	
111	2	Liquide Vapeur	$E_{(\ell)}^* \ E_{(g)}, H_2 O_{(g)}$	
IV	1	Vapeur	$E_{(g)}, H_2O_{(g)}$	

- 31. Le distillat contient deux phases liquides : de l'eau liquide pure  $H_2O_{(\ell)}^*$  et de l'eugénol liquide pur  $E_{(\ell)}^*$ . L'eugénol est dispersé dans l'eau : la formation de cette émulsion explique l'aspect laiteux du distillat.
- Soit  $n_E$  la quantité d'eugénol à extraire :  $n_E = \frac{w_E^{clou} m_{clou}}{M_E} \ (= 0.0110 \ mol)$  Soit  $n_{H_20}^{distillat}$  la quantité d'eau dans le distillat :  $x_H = \frac{n_E}{n_E + n_{H_20}^{distillat}}$ 32. Soit  $n_{\scriptscriptstyle E}$  la quantité d'eugénol à extraire :

 $\Rightarrow n_{H_2O}^{distillat} = \frac{1-x_H}{x_H} n_E = \frac{1-x_H}{x_H} \frac{w_E^{clou} m_{clou}}{M_E} \; (= 5.5 mol)$ 

 $n_{H_2O} = 2 \, n_{H_2O}^{distillat} = 2 \frac{1 - x_H}{x_H} \frac{w_E^{clou} m_{clou}}{\mathcal{M}_E} \; (= 11 mol)$ Soit  $n_{\rm H_2O}$  la quantité d'eau à utiliser :

$$\begin{split} \mathcal{V}_{H_20} &= \frac{n_{H_20} \mathcal{M}_{H_20}}{\rho_{H_20}} = 2 \frac{1 - x_H}{x_H} \frac{\mathcal{M}_{H_20}}{\mathcal{M}_E} \frac{w_E^{clou} m_{clou}}{\rho_{H_20}} \\ \mathcal{V}_{H_20} &= 2.0 \ 10^2 \ mL \end{split}$$
Soit  $\mathcal{V}_{H_2O}$  le volume d'eau à utiliser :