

جامعة منتوري قسنطينة

قسم الكيمياء

كلية العلوم

الديناميكا الحرارية الكيميائية

Thermodynamique chimique

محاضرات و مسائل محلولة

السنة أولى جامعي

علوم دقيقة ، تكنولوجيا و إعلام آلي

إعداد الدكتور صالح عكال

الفصل الخامس

المبدأ الثاني للترموديناميك

في هذا الفصل :

- مقدمة
- الآلة البخارية (عملية كارنو الدورية)
- الأنثروبي
- اتجاه التحولات(الانتقال التلقائي بين مصدرين حراريين).
- نص المبدأ الثاني للترموديناميك.
- التغيرات في الأنثروبي لغاز مثالي.
- تغيرات الأنثروبي للأجسام الصلبة والسائلة الندية.
- تغيرات الأنثروبي أثناء تغير الطور.
- الأنثروبي المطلق لجسم نقى.
- الأنثروبي المطلق القياسي.
- التغير في الأنثروبي أثناء تفاعل كيميائى.
- تغير أنثروبي التفاعل مع درجة الحرارة وعند ثبوت الضغط.
- تغير أنثروبي التفاعل مع الضغط وعند ثبوت درجة الحرارة.
- مسائل

- مقدمة :

تقسم العمليات التي تحيط بنا سواء في الطبيعة أو الصناعة إلى ثلاثة أقسام

1. العمليات اللاتلقائية

2. العمليات التي تحتاج من أجل حدوثها إلى أي طاقة خارجية ولا تنتج أثناء ذلك أي عمل .

3. العمليات التلقائية : تحدث من تلقاء نفسها دون صرف طاقة من الوسط الخارجي والتي تنتج عملاً معدلاً للقوة الخارجية .

كل هذه التحولات هي تحولات لا عكسية وفي هذه التحولات المبدأ الأول في الترموديناميكي لا يستطيع أن يبين لنا جهة هذه التحولات كما لا يستطيع أن يتتبّع فيما إذا كانت الجملة في حالة التوازن أو يمكن أن تحول تلقائياً نحو حالة جديدة . إن ما يؤكد المبدأ الأول هو ثبات الطاقة الداخلية لجملة معزولة وتكافئ مختلف أشكال الطاقة والعلاقة الكائنة بين تغيير الطاقة الداخلية و الحرارة المنتفحة والعمل الناتج .

كل هذا دعا الحاجة إلى وجود مبدأ ثانٍ في الترموديناميكي ، يحدد المبدأ الثاني في الترموديناميكي العمليات الممكن حدوثها تلقائياً في درجة حرارة معينة وضغط وتركيز معينين ويحدد العمل المنتج حدود التحول (حالة التوازن في الشروط المعطاة) .

كما يسمح بتحديد الحد الأعظم لتحول الحرارة إلى عمل يمكن تلخيص ما سبق فيما يلي :

إن كل آلة حرارية لا يمكن أن تعمل إلا بين مصدرين أحدهما ساخن والأخر بارد فإذا أخذت حرارة من المندفع الساخن و تحول جزء منها إلى عمل وتعطي الجزء الآخر للبارد مثل آلة بخارية (MOTEUR) أو أخذت حرارة من المندفع البارد وتعطيها للمنبع الساخن وعندما تأخذ عملاً مثل آلة التبريد ثلاجة (REFREGERATEUR)

إن مردود تحول حرارة إلى عمل يساوي دائماً إلى نسبة العمل الناتج إلى الحرارة المقدمة من المندفع الساخن .

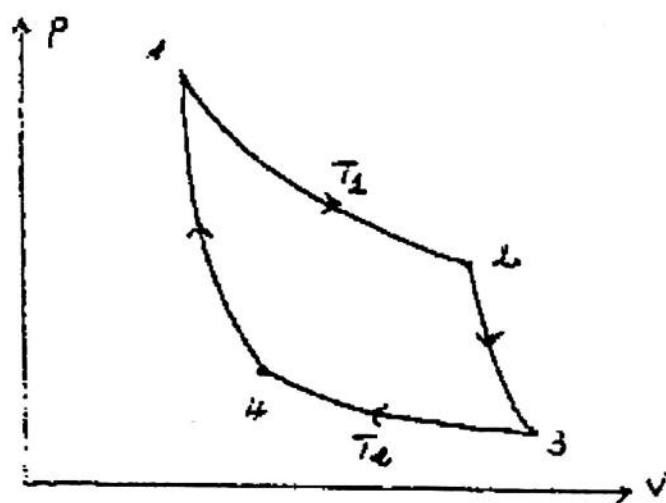
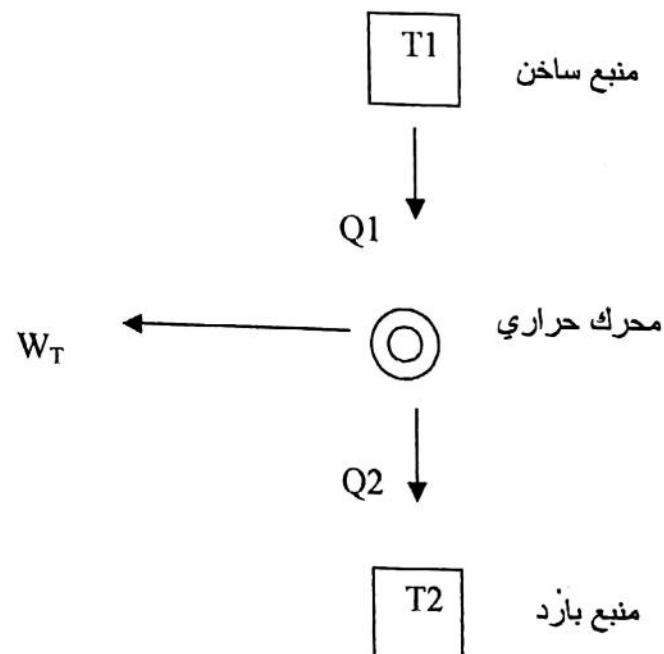
المردود = العمل الناتج / الحرارة المقدمة من المندفع الساخن
أحد النصوص الفلسفية للمبدأ الثاني للترموديناميكي يقول بأنه لا يمكن تحويل الحرارة كلياً إلى عمل .

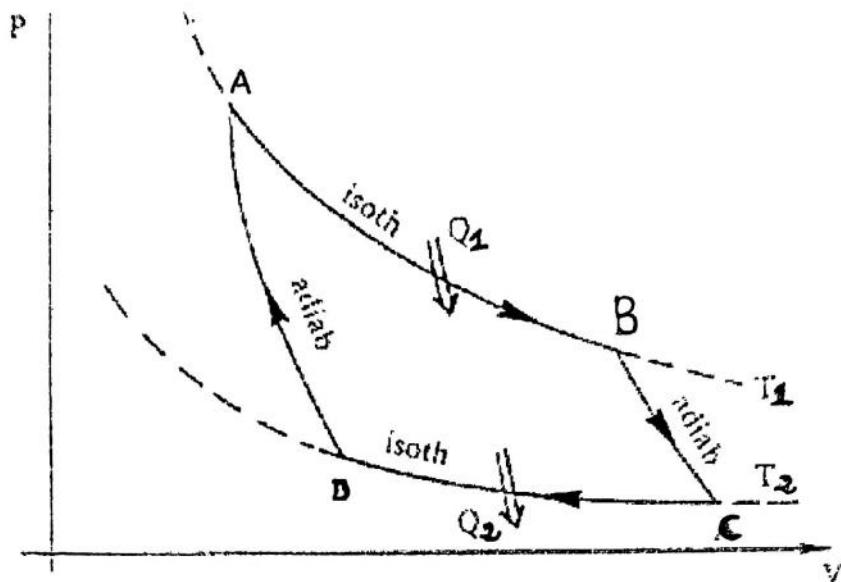
- الآلة البخارية عملية كارنو الدورية :

يفترض كارنو أن العملية دورية وعكوسية ، هذه الظاهرة يتبادل فيها المحرك مصدرين للحرارة أثناء تحول حلقي .

• الخطوة الأولى : هي عبارة عن تمدد متساوي درجة الحرارة من V_1 إلى V_2

- الخطوة الثانية : تمدد كظوم من V_2 إلى V_3
- الخطوة الثالثة : انضغاط متساوي درجة الحرارة من V_3 إلى V_4
- الخطوة الرابعة: انضغاط كظوم من V_4 إلى V_1





اتجاه التحولات في هذه الدورة اختيار بحيث أن المنبع الساخن يقدم حرارة $(Q_1 > 0)$ والمنبع البارد يكتسب حرارة $(Q_2 < 0)$

$$\Delta U = Q + W$$

$$Q_T = Q_{AB} + Q_{BC} + Q_{CD} + Q_{DA}$$

$$W_T = W_{AB} + W_{BC} + W_{CD} + W_{DA}$$

التحول الأول : AB تمدد متساوي الدرجة

$$\Delta U = 0$$

$$\Rightarrow Q_{AB} = -W_{AB} = RT_1 \ln \frac{V_2}{V_1}$$

حرارة مكتسبة

$$W_{AB} = -RT_1 \ln \frac{V_2}{V_1}$$

التحول الثاني: تمدد كظوم
 $\Delta U = W_{BC} = nCv(T_2 - T_1)$

التحول الثالث: انضغاط متساوي الدرجة

$$\Delta U = 0 = Q + W = Q_{CD} + RT_2 \ln \frac{V_4}{V_3}$$

الخطوة الرابعة : انضغاط كظوم
 $\Delta U = W_{DA} = nCv(T_1 - T_2)$

لدينا

$$W_{BC} + W_{DA} = 0$$

$$W_T = W_{AB} + W_{CD}$$

$$1 \dots \dots T_1 V_2^{\gamma-1} = T_2 V_3^{\gamma-1}$$

$$2 \dots \dots T_1 V_1^{\gamma-1} = T_2 V_4^{\gamma-1}$$

بقسمة 1 على 2 نجد

$$\frac{V_2}{V_1} = \frac{V_3}{V_4}$$

$$W = -RT_1 \ln \frac{V_2}{V_1} - RT_2 \ln \frac{V_4}{V_3} \\ = - [R(T_1 - T_2) \ln \frac{V_2}{V_1}]$$

المردود يساوي :

$$\rho = \frac{|W|}{Q} = \frac{R(T_1 - T_2) \ln \frac{V_2}{V_1}}{RT_1 \ln \frac{V_2}{V_1}} = \frac{T_1 - T_2}{T_1}$$

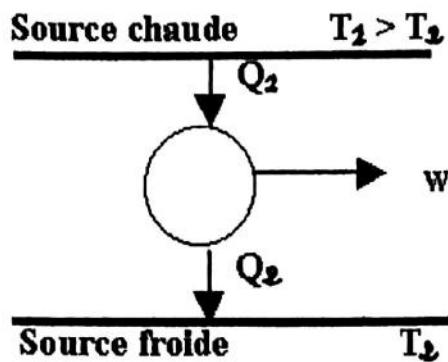
يلاحظ أن 1

النتيجة : لا يمكن تحويل الحرارة كلية إلى عمل و السبب لأن المردود أقل من الواحد و نحصل على مردود جيد كلما كبر الفرق بين T_1 و T_2 و صغر T_1 .

أستنتاج :

- الماكنات الترموديناميكية هي ماكنات حرارية تنتج عمل مثل:

- محركات السيارات أو الآلات البخارية.
- محركات الاحتراق بالبنزين أو المازوت.
- محطات الكهرباء الحرارية أو التووية (إنتاج الكهرباء)



المبدأ الأول:

المبدأ الثاني:

$$\eta = \frac{W_{\text{fourni}}}{Q_{\text{prlevée}}} = \frac{W}{Q_1} = \frac{Q_1 - Q_2}{Q_1} = 1 - \frac{Q_2}{Q_1} < 1$$

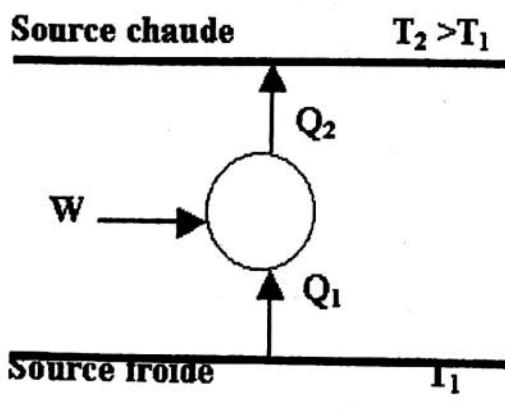
الآلة термодинамическая

تحول الحرارة إلى عمل

$(Q \rightarrow W)$

- الماكينات الدينامو حرارية هي عكس الماكينات الترموديناميكية فهي آلات نقل الحرارة، مثل:

- آلات التبريد (الثلاجات وغيرها).
- مبردات الغاز



المبدأ الأول: $Q_2 = W + Q_1$

2^e principe: notion de coefficient de performance η

$$\eta = \frac{Q_1}{W} = \frac{Q_1}{Q_2 - Q_1} > 1$$

الآلة الدينامو حرارية

تحويل العمل إلى حرارة
 $(W \rightarrow Q)$

- الأنتروبي :

تعريف الأنتروليبي : Notion d'Entropie تمثل درجة الفوضى لنظام ما بكمية ديناميكية حرارية تسمى الانتروليبيا يرمز لها بالرمز S و حيث انه كلما ازدادت درجة الفوضى كبرت قيمة الانتروليبيا

هناك خاصية تسمى الانتروبي و يرمز لها بالرمز d و هي خاصية ذاتية للنظام ، كذلك هي دالة للحالة dS هي تفاضل تام و دقيق للتغير العنصري و يوصف هذا التغير للعملية العكوسية بالمعادلة

$$dS = \frac{dQ_{rev}}{T} \dots \dots \dots (5.1)$$

$$\int dS = S_2 - S_1 = \Delta S = \int \frac{dQ_{rev}}{T}$$

نص المبدأ الثاني :

التغير في قيمة الانتروبي للنظام و الوسط المحيط مأخذان معاً موجب و يؤول إلى الصفر لأية قيمة تقترب من الانعكاسية.

$$\Delta S + \Delta S = \Delta S \geq 0$$

الكلية = الوسط المحيط + النظام

ملاحظات:

- التحولات الغير عكوسه هي تحولات تلقائية.
 - $\Delta S_{نظام + الوسط} = \Delta S_{الكون} = \Delta S_{الكلية}$.
 - يمكن جدا لانتروبي النظام أن تتحفظ $\Delta S_{نظام} > 0$ ولكن هذا الانخفاض يعرض بزيادة في انتروبي الوسط المحيط $\Delta S_{الوسط} < 0$
بحيث $\Delta S_{الكون} \leq 0$.

- اتجاه التحولات (الانتقال التلقائي بين مصدرين حراريين).

لنعتبر مصدرين حراريين في درجة حرارة T_1 و T_2

ملاحظة : المنبع الحراري أو المثبت الحراري هو جسم ذو سعة حرارية غير منتهية و بالتالي تبقى درجة حرارته ثابتة مهما تكون كمية الحرارة المكتسبة أو المفقودة من طرفه و لهذا $\frac{\partial}{\partial t} \Delta S = 0$ بحيث لا تحدث أي ظاهرة غير عكسية داخل هذا المنبع.

لتكن Q_1 الحرارة المنتشرة أو الممنصنة من طرف المنبع (1)

$$\Delta S_1 = \frac{Q_1}{T_1} \text{ حيث}$$

تكون $Q_1 > 0$ في حالة امتصاص حرارة من طرف المنبع
 تكون $Q_1 < 0$ في حالة فقدان حرارة من طرف المنبع

لتكن Q_2 الحرارة المنتشرة أو الممتصة من طرف المنبع (2)

$$\Delta S_2 = \frac{Q_2}{T_2} \text{ حيث}$$

الحرارة المفقودة من طرف أحد المنبعين تمتص من طرف المنبع الثاني

$$\Delta S_2 = \frac{Q_2}{T_2} = -\frac{Q_1}{T_2} \text{ إذن } Q_2 = -Q_1$$

التغير الكلي

$$\Delta S_{tot} = \Delta S_1 + \Delta S_2 = \frac{Q_1}{T_1} + \frac{-Q_1}{T_2} = Q_1 \left(\frac{1}{T_1} - \frac{1}{T_2} \right) = Q_1 \left(\frac{T_2 - T_1}{T_1 T_2} \right)$$

و حسب المبدأ الثاني

$$Q_1 \left(\frac{T_2 - T_1}{T_1 T_2} \right) \geq 0$$

بما أن T_1, T_2 دائمًا موجبة ، توجد حالتين :

1- إذا كان $T_1 > T_2 \Leftrightarrow T_1 - T_2 < 0$ لكي نبقى على اتفاق مع المبدأ الثاني $Q_1 \left(\frac{T_2 - T_1}{T_1 T_2} \right) \geq 0$ يجب على Q_1 أن تكون أقل من الصفر ، هذا يعني أن

المنبع (1) يعطي حرارة للمنبع (2) ، يعني أن المنبع (1) هو المنبع الساخن و المنبع (2) هو المنبع البارد.

2- إذا كان $T_1 < T_2$ يكون العكس أي أن المنبع (2) هو المنبع الساخن
النتيجة :

منبع (2)	منبع (1)	$\Leftrightarrow T_1 > T_2$
----------	----------	-----------------------------



منبع (1)	منبع (2)	$\Leftrightarrow T_1 < T_2$
----------	----------	-----------------------------

الاستنتاج :
التحول التلقائي هو انتقال الحرارة من المنبع الساخن الى المنبع البارد و هو مطابق للتجارب اليومية.

- **المبدأ الثاني للتحولات الترموديناميك :**

1- الحلقة أحادية المنبع الحراري **Cycle monotherme:**

هي الظاهرة التي يتبادل فيها النظام (الآلة) أثناء تحول حلقي حرارة مع منبع حراري واحد فقط.

أثناء تحول حلقي $\Delta S_{\text{نظام}} + \Delta S_{\text{وسط}} = \Delta S_{\text{كون}}$
بما أن تحول النظام حلقي فإن $\Delta S=0$

- لتكن Q (النظام) كمية الحرارة المفقودة أو المكتسبة من طرف النظام.
- لتكن $-Q$ (النظام) كمية الحرارة المفقودة أو المكتسبة من طرف المنبع.

$$\Delta S_{\text{source}} = \frac{Q_{\text{source}}}{T_{\text{source}}} = -\frac{Q_{\text{systeme}}}{T_{\text{source}}}$$

حسب المبدأ الثاني

$$\Delta S_{\text{Univer}} = \Delta S_{\text{Systeme}} + \Delta S_{\text{source}} \geq 0$$

$$\Delta S_u = 0 - \frac{Q_s}{T_{\text{source}}} \geq 0$$

بما أن $T > 0$ دوماً موجبة فإن $-Q_s \geq 0 \iff Q_s \leq 0 \iff$ الحرارة منتشرة من طرف النظام.

من المبدأ الأول $W_{\text{systeme}} + Q_{\text{systeme}} = \Delta U_s = 0$ لأن التحول حلقي $\iff W_s = -Q_s \iff$ يطبق عمل على النظام. $W \geq 0$

بالرجوع إلى المثال السابق
علاقة كلاوسيوس لحلقة كارنو :

$$\Delta S_{AB} = \int_A^B \frac{dQ_{\text{rev}}}{T_1} = \frac{1}{T_1} \int_A^B dQ = \frac{Q_1}{T_1}$$

حيث Q_1 هي الحرارة الممتصة من النظام في التحول AB

$$\Delta S_{CD} = \int_C^D \frac{dQ_{\text{rev}}}{T_2} = \frac{1}{T_2} \int_C^D dQ = \frac{Q_2}{T_2}$$

$$\Delta S_{BC} = \Delta S_{DA} = 0$$

$$\Delta S_{\text{cycle}} = \Delta S_{AB} + \Delta S_{BC} + \Delta S_{CD} + \Delta S_{DA} = 0 \Rightarrow \Delta S_{AB} + \Delta S_{CD} = 0$$

علاقة كلاوسيوس Clausius

$$\boxed{\Rightarrow \frac{Q_1}{T_1} + \frac{Q_2}{T_2} = 0} \quad \dots \dots \dots (5.2)$$

مردود حلقة كارنو الدورية :

يعرف مردود حلقة كارنو بأنه النسبة بين العمل المقدم من طرف الآلة خلال الدورة إلى الحرارة المعطاة إلى هذه الآلة من المنبع الساخن.

$$\boxed{\rho = \frac{|W_{cycle}|}{Q_{abs}}} \quad \dots \dots \dots (5.3)$$

حسب المبدأ الأول
ومنه يكون المردود

$$\rho = \frac{Q_1 + Q_2}{Q_1} = 1 + \frac{Q_2}{Q_1}$$

ومن علاقة كلاوسيوس

$$\frac{Q_1}{T_1} + \frac{Q_2}{T_2} = 0 \Rightarrow \frac{Q_1}{T_1} = -\frac{Q_2}{T_2} \Rightarrow \frac{Q_2}{Q_1} = -\frac{T_2}{T_1}$$

$$\boxed{\Rightarrow \rho = 1 - \frac{T_2}{T_1}} \quad \dots \dots \dots (5.4)$$

هذه العلاقة تطبق على الأجهزة الحرارية العكوسية التي تعمل بين درجتي حرارة T_1 و T_2

التغيرات في الانترóبí لغاز مثالي :

1- بدلالة T و V

يكتب المبدأ الأول المطبق على النظام PVT مغلق في التحولات العكوسية على الشكل التالي:

$$dU = dQ_{rev} + dW_{rev}$$

بما أن $dU = TdS - pdV$ و $dQ = TdS$ بالتعويض نجد
بما أن S كلها متغيرات حالة تبقى هذه العلاقة صالحة حتى للتحولات الغير عكوسية التي تجري بين نفس الحالتين الابتدائية و النهائية.

في حالة الغاز المثالي $dU = nCvdT$

$$ncvdT = TdS - pdV$$

$$\Rightarrow dS = nCv \frac{dT}{T} + \frac{pdV}{T}$$

بما أن $\frac{p}{T} = \frac{nR}{V}$ و بالتالي تصبح العلاقة أعلاه

$$dS = n(cV \frac{dT}{T} + R \frac{dV}{V}) \quad \dots \dots \dots \quad (5.5)$$

هذه العلاقة عامة و تعطي تغيرات S لغاز مثالي أثناء تحول هذا الغاز.
في حالة ما إذا كانت Cv ثابتة بين T1 و T2 تصبح المعادلة (5.5) بعدأخذ التكامل

$$\Delta S = S_2 - S_1 = n(Cv \ln \frac{T_2}{T_1} + R \ln \frac{V_2}{V_1}) \quad \dots \dots \dots \quad (5.6)$$

مع ملاحظة أن :

$$\Delta S = nCv \ln \frac{T_2}{T_1} \quad \dots \dots \quad (5.7)$$

$$\Delta S = nR \ln \frac{V_2}{V_1} \quad \dots \dots \quad (5.8)$$

2- بدلالة T و p :

يمكن استنفاد علاقة ثابتة للتغير في الانترóبí بدلالة T و p ابتداء من العلاقة $d(pVd(nRT)) = pVd(nRT)$ معناه (5.5) لغاز مثالي

$$\Rightarrow pdV + Vdp = nRdT$$

نقط طرفي المعادلة على pV نجد

$$\frac{pdV}{V} + \frac{Vdp}{pV} = \frac{nR}{pV} dT$$

$$\frac{dV}{Vp} + \frac{dp}{p} = \frac{dT}{T}$$

بتعويض هذه العلاقة في المعادلة (1) نجد

$$dS = n \left[Cv \frac{dT}{T} + R \left(\frac{dT}{T} - \frac{dp}{p} \right) \right]$$

$$dS = n \left[(Cv + R) \frac{dT}{T} - R \frac{dp}{p} \right]$$

$$dS = n \left[Cp \frac{dT}{T} - R \frac{dp}{p} \right] \quad \dots \dots \dots (5.9)$$

للحولات المنتهية إذا كان Cp ثابت غير متعلق بدرجة الحرارة

$$\Delta S = S_2 - S_1 = n(Cp \ln \frac{T_2}{T_1} - R \ln \frac{P_2}{P_1})$$

مع ملاحظة أن :

$$\Delta S = -nCp \ln \frac{T_2}{T_1} \quad \dots \dots \dots (5.10)$$

- للتحول تحت حجم ثابت.

$$\Delta S = nR \ln \frac{P_2}{P_1} \quad \dots \dots \dots (5.11)$$

- للتحول عند ضغط ثابت.

ملاحظة: المعادلتين (5.5) و (5.9) متكافئتين ويمكن استعمال أي منهما.

3- بدلالة p و V :

بأخذ المعادلة و بتعويض $\frac{dp}{p}$ ب $\frac{dT}{T}$ نجد

$$dS = n \left[Cv \left(\frac{dV}{V} + \frac{dp}{p} \right) + R \frac{dp}{p} \right]$$

$$dS = n \left[(Cv + R) \frac{dV}{V} + Cv \frac{dp}{p} \right]$$

$$dS = n \left[Cp \frac{dV}{V} + Cv \frac{dp}{p} \right] \quad \dots \dots \dots (5.12)$$

وَهَذِهِ الْمُعَاوِلَةُ مُتَكَافِئَةٌ مَعَ الْمُعَاوِلَتَيْنِ (5.5) وَ (5.9)

- تغيرات الانتروبي للأجسام الصلبة و السائلة النقية :

١- مع درجة الحرارة (وتحت ضغط ثابت) :

حسب المبدأ الثاني

حيث dQ هي كمية الحرارة المترتبة مع الوسط الخارجي تحت ضغط ثابت ، بما أن تسخين أو تبريد جسم صلب أو سائل تحت ضغط ثابت

$$(dQ)_p = dH = nC_p dT$$

إذا كانت السعة الحرارية للجسم الصلب أو السائل ثابتة في المجال بين T_1 و T_2

$$\Delta S = nC_p \ln \frac{T_2}{T_1} \quad \dots \dots \dots (5.13)$$

2- مع الضغط (وتحت درجة حرارة ثابتة) :

$$\begin{aligned} dH &= dU + d(pV) \\ &= dQ - dW = pdV + Vdp \\ &= dQ + Vdp \\ &= TdS + Vdp \end{aligned}$$

للحجوم الصلبة و السائلة نقبل أن $dH=0$ لغيرات طفيفة في الضغط

$$TdS + Vdp = 0 \Rightarrow$$

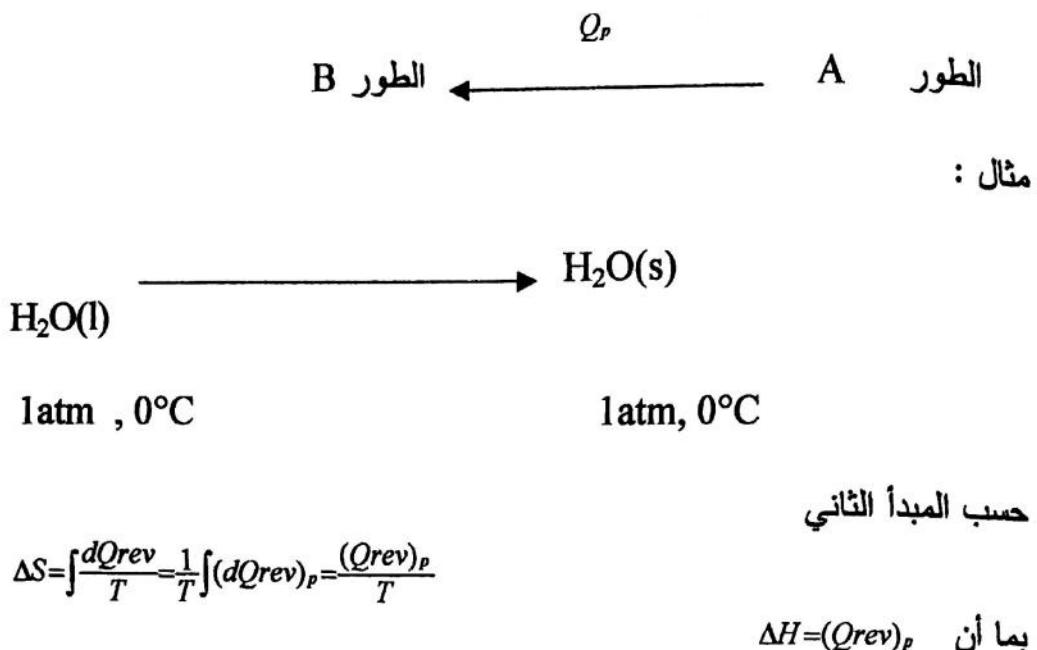
$$dS = -V \frac{dp}{T} \quad \dots\dots\dots (5.14)$$

$$\Delta H = - \int \frac{V dp}{T} = - V \frac{\Delta p}{T}$$

غالباً ما تكون قيمة $\frac{V\Delta p}{T}$ صغيرة للتغيرات الطفيفة في الضغط بحيث يمكن إهمالها $\Delta S \approx 0$

- التغيرات في الانترولي أثناء تغير الطور (T و p ثابتين) :

بما أن تغير الطور (انصهار أو تبخر ...) يتم بثبوت درجة الحرارة (الضغط معطى) و هكذا يكتب تغير الطور



و عليه يكون انتروري التبخر و انتروري الانصهار على الشكل :

$$\Delta S_{fus} = \frac{\Delta H_{fus}}{T_{fus}} \quad \Delta S_{vap} = \frac{\Delta H_{vap}}{T_{vap}}$$

إشارة عند تغيرات الأطوار :

انصهار ← سائل

لنعتر انصهار مادة صلب: صلب

$$\Delta H_{fus} > 0 \Rightarrow \Delta S_{fus} = \frac{\Delta H_{fus}}{T} > 0$$



$$\Delta H_{vap} > 0 \Rightarrow \Delta S_{vap} = \frac{\Delta H_{vap}}{T} > 0$$

والعكس صحيح في حالة الإسالة أو التجمد



$$\Delta H_{sol} < 0 \Rightarrow \Delta S_{sol} = \frac{\Delta H_{sol}}{T} < 0$$

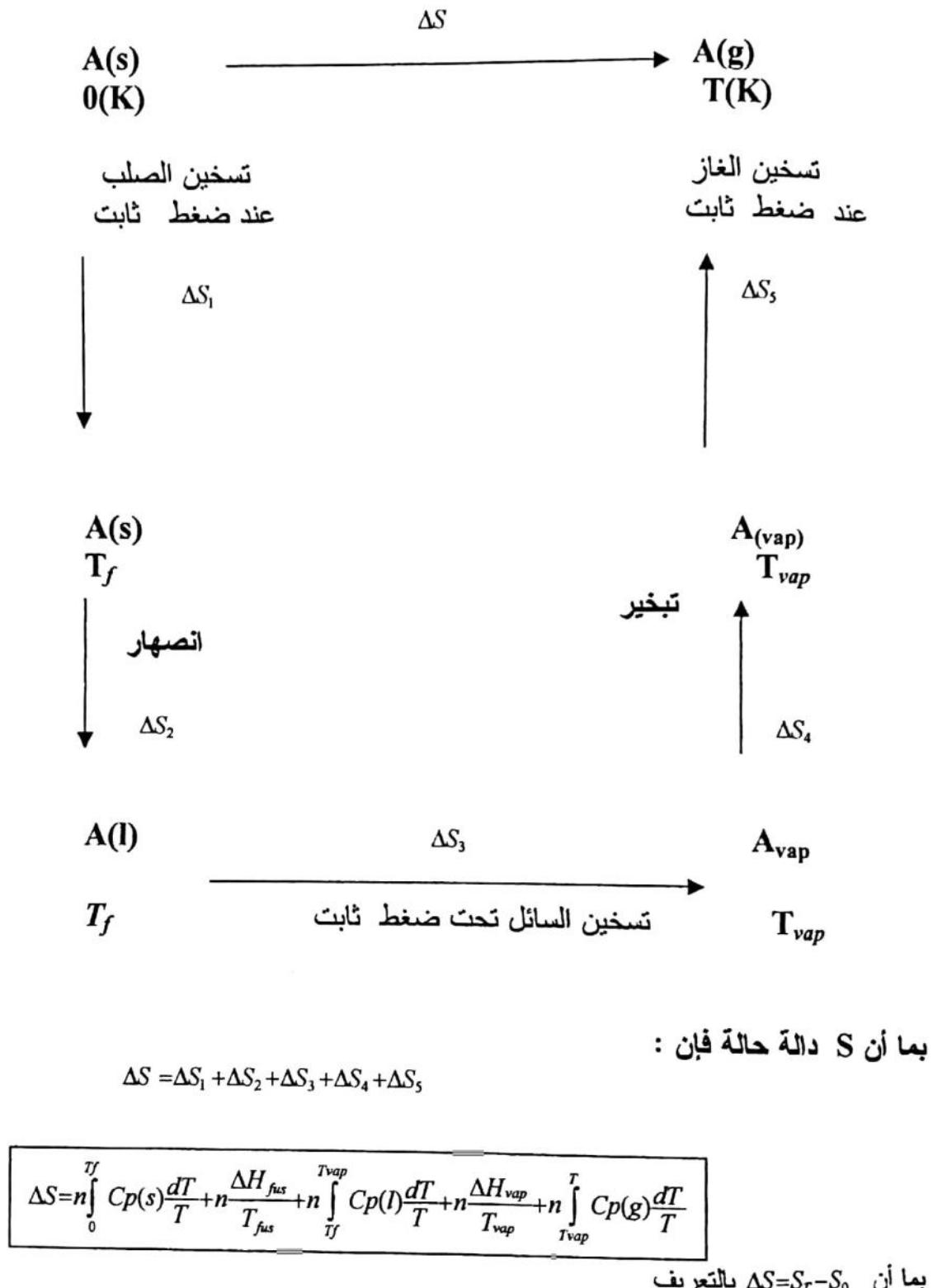
أثناء عملية الانصهار و التبخر تتم بزيادة في الانتروبي و هذا متفق مع النظرية الإحصائية للأنتروبي : أثناء عملية انصهار الصلب تنتقل الجزيئات من حالة مرتبة (حيث وضعية هذه الجزيئات مثبتة في الصلب) إلى حالة أقل ترتيب (في السائل تتحرك الجزيئات و تغير وضعيتها باستمرار ← الانظامية الجزيئات . تزداد انتروبي الجملة ← $\Delta S > 0$) .

ذلك في حالة تبخر جسم سائل ، الجزيئات تكون في حالة غير منظمة (فوضوية) .

- الانتروبي المطلق لجسم نقى :

تحديد الانتروبي المطلق لـ n مول من جسم نقى في الحالة الغازية و في درجة الحرارة T

نتصور الحالات التالية :



$$\Delta S = n \int_0^{T_f} Cp(s) \frac{dT}{T} + n \frac{\Delta H_{fus}}{T_{fus}} + n \int_{T_f}^{T_{vap}} Cp(l) \frac{dT}{T} + n \frac{\Delta H_{vap}}{T_{vap}} + n \int_{T_{vap}}^T Cp(g) \frac{dT}{T}$$

بما أن $\Delta S = S_T - S_0$ بالتعريف

حيث S_T هي انتروبي الجسم A في الدرجة T و S_0 هي انتروبي الجسم A في الدرجة 0 كلفن

$$S_0 = 0$$

$$\Delta S = S_T$$

S_T هو الانتربي المطلق للجسم النقي عند الدرجة T

ملاحظة :

- فوق الدرجة 20 كلفن السعات الحرارية معروفة بشكل جيد
 - تحت الدرجة 20 كلفن نلجم إلى معادلة دينامي التجريبية $C_p = aT^3$
- حيث a ثابت لجسم صلب معطى ، في هذه الحالة تقسم معادلة ΔS إلى حدين

$$\begin{aligned}\Delta S_1 &= n \int_0^{20} a \frac{T^3}{T} dT + n \int_{20}^T C_p(s) \frac{dT}{T} \\ &= n \left[\frac{aT^3}{T} \right]_0^{20} + n \int_{20}^T C_p(s) \frac{dT}{T}\end{aligned}$$

* الانتربي المطلق القياسي :

عند الشروط القياسية و تحت الدرجة 298 كلفن يرمز الانتربي المطلق لجسم نقى بـ S_{298}^0 و يدعى بالانتربي المطلق القياسي عند الدرجة 298 كلفن

* التغير في الانتربي أثناء تفاعل كيميائي (انتربي التفاعل) :

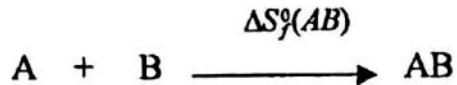
$$\Delta S_T^P = \sum S_T^P(\text{produits}) - \sum S_T^P(\text{réactifs}) \quad \dots\dots(5.16)$$

الشروط القياسية و عند الدرجة 298 كلفن

$$\Delta S_{298}^0 = \sum S_{298}^0(\text{produits}) - \sum S_{298}^0(\text{réactifs}) \quad \dots\dots(5.17)$$

ملاحظة :

الانتربي المطلق القياسي للمركب AB : $S^0(AB)$ يختلف عن انتربي التكوين القياسي لهذا المركب $\Delta S^0(AB)$

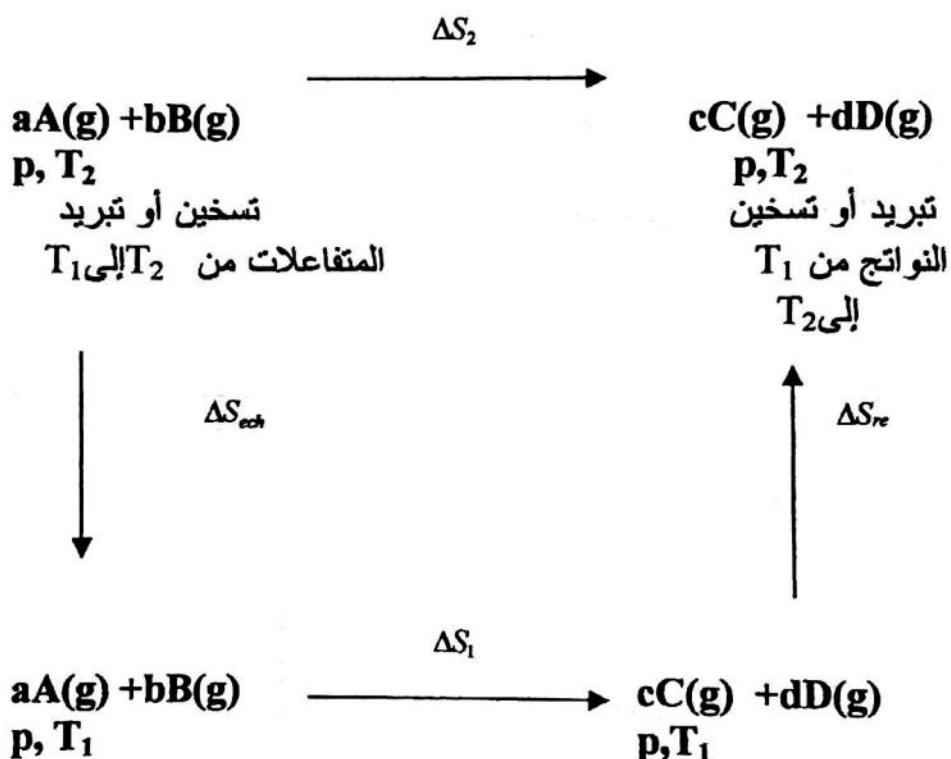


$$\Delta S^o(AB) = S^o(AB) - [S^o(A) + S^o(B)] = S^o(AB)$$

* تغير انتروبي التفاعل مع درجة الحرارة وعند ثبوت الضغط :

حساب تغير انتروبي التفاعل أثناء تفاعل كيميائي عند الدرجة T_2 بمعرفة تغير الانتروبي لهذا التفاعل عند T_1 (بثبوت الضغط).

نعتبر التفاعل التالي :



S دالة حالة و بالتالي

$$\Delta S_2 = \Delta S_{exh} + \Delta S_1 + \Delta S_{ref}$$

$$\begin{aligned}
 &= \Delta S_1 + \int_{T_1}^{T_2} \frac{[aC_p(A) + bC_p(B)]}{T} dT + \int_{T_1}^{T_2} \frac{[cC_p(C) + dC_p(D)]}{T} dT \\
 &\quad \text{بما أن } \int_{T_1}^{T_2} = - \int_{T_2}^{T_1} \\
 \Delta S &= \Delta S_1 + \int_{T_1}^{T_2} \frac{[aC_p(A) + bC_p(B)] - [cC_p(C) + dC_p(D)]}{T} dT
 \end{aligned}$$

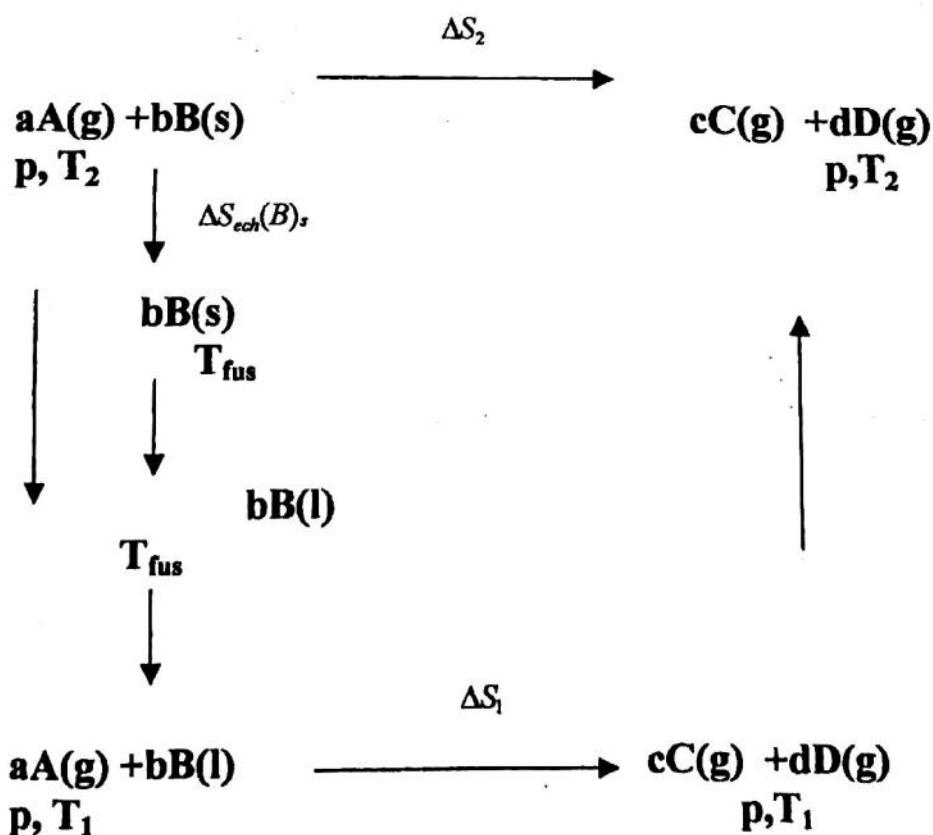
$$\Delta S = \Delta S_1 + \int_{T_1}^{T_2} \frac{\Delta n C_p}{T} dT \quad \dots \dots \dots (5.18)$$

$$\Delta n C_p = \sum n C_p(P) - \sum n C_p(R)$$

عندما تكون C_p مستقلة عن درجات الحرارة تصبح المعادلة

$$\Delta S = \Delta S_1 + \Delta n C_p \ln \frac{T_2}{T_1} \quad \dots \dots \dots (5.19)$$

ملاحظة : خلال هذا التحول المتفاعلات و النواتج لا يحدث لها تغير في الطور عندما تنتقل من T_1 إلى T_2 أو العكس ، لكن عندما يتم تغير في الطور أثناء التفاعل لأحد المتفاعلات أو النواتج يجب الأخذ بعين الاعتبار هذا التغير في الطور .



$$\Delta S = \Delta S_1 + \Delta S(\text{تسخين A}) + \Delta S(\text{تسخين B}) + \\ \Delta S(\text{انصهار السائل B}) + \Delta S(\text{تبديد C+D})$$

* تغير انتروبي التفاعل مع الضغط وعند ثبوت درجة الحرارة:

حساب ΔS_T^P بمعرفة ΔS_f^P

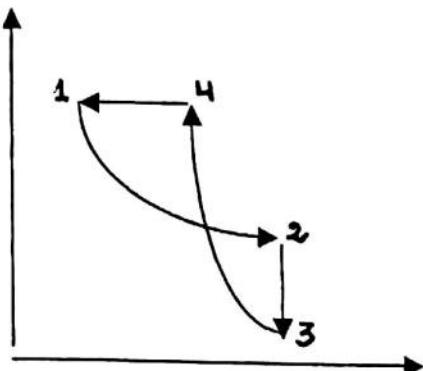
باستعمال نفس الخطوات السابقة يمكن الوصول إلى النتيجة التالية

$$\Delta S_T^P = \Delta S_f^P + \Delta S(\text{انضغاط المتفاعلات}) + \Delta S(\text{تمدد النواتج})$$

مسائل :

1-5- ليكن المخطط التالي مع المعطيات الموجودة في الجدول المرفق

P



	P(ATM)	V(L)	T(°K)
1	10	1	600
2	2	5	600
3	1	5	300
4	10	1.25	750

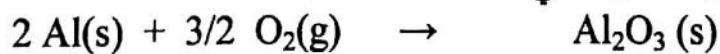
V

أحسب ΔS من أجل كل تحول.

2-5- أحسب ΔS من أجل تحول واحد مول من اليود I_2 من الحالة الصلبة عند 25°C إلى الحالة الغازية عند 184°C تحت ضغط واحد جو.

CP I_2 (S) (J/MOL.°K)	54,6
Cp I_2 (l) (J/mol.°K)	81,5
$\Delta H(\text{fus})$ (J/mol)	15633
$\Delta H(\text{vap})$ (J/mol)	25498
T(fus) I_2	113,6
T(vap) I_2	184

3-5- ليكن التفاعل التالي :



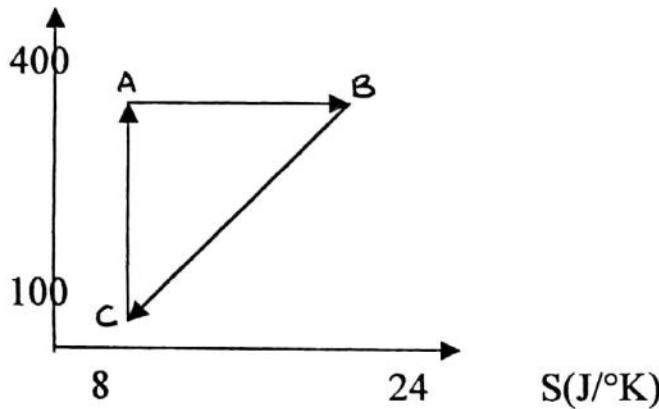
أحسب: $\Delta S = -2 \text{ J/K mol}$ عند 298°K ، $\Delta S = -1 \text{ J/K mol}$ عند 1000°K

	AL(S)	AL	AL ₂ O ₃ (S)	O ₂ (G)
Cp (cal/mol.°K)	6,7	7	29	7,5
S° (u.e) .4	6,8	-	12,2	49

يعطى :

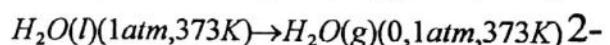
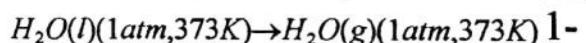
$T(fus) Al = 932 \text{ } ^\circ\text{K}$	$\Delta H(fus) Al (\text{Kcal/mol}) = 2,5$
---	--

4-5- ليكن المخطط الأنترובי المقابل لسلسلة من التحولات العكوسية لغاز مثالي.
أحسب الحرارة المتبادلة بين النظام والوسط الخارجي أثناء كل تحول ثم للحلقة.
 $T(\text{°K})$



-5-5

-1- أحسب ΔS من أجل التحولات التالية:



2- أحسب التغير في الأنترافي عند مزج 10 غ من الجليد عند 0°C مع 20 غ ماء عند 90°C في مسurr حراري ذي جدران كاظمة.

يعطى :

$$C_p(H_2O)_g = 8 \text{ cal/mol.K}, C_p(H_2O)_l = 18 \text{ cal/mol.K}, C_p(H_2O)_s = 9 \text{ cal/mol.K},$$

$$\Delta H_{vap}(H_2O) = 9700 \text{ cal/mol} \text{ at } 100^\circ\text{C} \quad \Delta H_{fus}(H_2O) = 1440 \text{ cal/mol} \text{ at } 0^\circ\text{C}$$

6-5- أحسب تغيرات الأنترافي عند تحول 2 مول من غاز الهيدروجين من الحالة

$$(V_1 = 30\text{ l}, P_1 = 202,2 \text{ KPa}) \rightarrow (V_2 = 100\text{ l}, P_2 = 101,3 \text{ KPa})$$

$$C_p(H_2) = 30,96 \text{ J/mol.K} \quad : \quad \text{يعطى}$$