

الفصل الأول

قوانين الديناميكا الحرارية وتطبيقاتها

1-1 مقدمة:

يقدم هذا الملخص للقارئ المبادئ الأساسية لديناميكا الحرارية الكلاسيكية، كما يوضح بالعديد من الأمثلة والمسائل المحلولة الكثير من تطبيقات مجال العلم والهندسة. تعتبر الحرارة أحد العوامل المناخية المهمة في العالم ولها تأثير كبيراً على العوامل المناخية الأخرى فمثلاً لها تأثير على توزيع الضغوط الجوية في العالم. عندما نتحدث عن الحرارة كعامل مناخي نقصد بذلك حرارة الهواء وتعتبر الشمس هي المصدر الوحيد للحرارة على سطح الكرة الأرضية وقد يسخن الهواء بشكل غير مباشر من أشعة الشمس الساقطة على سطح الأرض وتصطدم به وتتحول إلى أشعة حرارية فتمتص الأرض جزءاً منها وتسخن والهواء الملامس للأرض يسخن وترتفع درجة حرارته كما أن الأشعة الراجعة من سطح الأرض تؤدي إلى تسخين الهواء.

2-1 مشكلة البحث:

بعض مشاكل استخدام المحركات (الآلات) الحرارية بتطبيق القانون الأول والثاني.

3-1 أهمية البحث:

- تتبع أهمية الدراسة من أهمية قوانين الديناميكا الحرارية وتطبيقاتها في الآتي:
1. لأنها تفسر سلوك المادة وتفاعلاتها مع الطاقة على مقياس الذرات والجسيمات دون الذرية.
 2. ازدواجية الصفة الموجية – الجسيمية لضوء والمادة.

4-1 أهداف الدراسة: تهدف هذه الدراسة إلى:

- التعرف بمبادئ وقوانين الديناميكا الحرارية.
- الإلمام بتطبيقات الديناميكا الحرارية.
- التعرف على أنواع التيرموترات وتدرجاتها.

5-1 أسئلة البحث:

1. كيف تنتقل الحرارة وأجهزة قياسها وأنواع تدرجاتها؟
2. ما هي العوامل التي تجعل الإجراءات لا انعكاسية؟
3. كيف يمكن تمثيل دورة كارنو الإنعكاسية؟
4. لماذا لا تعتمد المحركات الإنعكاسية على طبيعة التشغيل؟

5. كيف تتم معالجة الإجراءات الكمية حسب القانون الثاني؟

6-1 حدود الدراسة:

الحدود الزمانية:

بدأت هذه الدراسة من شهر نوفمبر/2015م إلى شهر سبتمبر /2016م

الحدود المكانية:

تمت هذه الدراسة في جامعة السودان للعلوم والتكنولوجيا (كلية التربية – كلية العلوم – كلية الهندسة).

7-1 الفروض:

- لا يمكن إنشاء محرك حراري يعمل بمصدرين حراريين.
- تطبيقات الإنتروبي إجراء الاحتراق في محرك السيارة.
- في حالة الغازات يتم إهمال التغير في طاقة الوضع.

8-1 منهج البحث:

هو منهج التجريبي.

9-1 أدوات البحث:

مصادر – مراجع – الشبكة العنكبوتية

10-1 هيكل البحث:

يتكون هذا البحث من خمسة فصول تم التطرق في الفصل الأول عن مقدمة وخطة البحث وفي الفصل الثاني على الحرارة وطرق قياسها وأنواع التيرموترات ويتكون الثاني من القانون الأول وتطبيقاته ويتكون الثالث من القانون الأول والفصل الرابع من القانون الثاني وتطبيقاته وأخيراً الفصل الخامس يتم فيه مناقشة الفروض وأسئلة البحث واستخلاص النتائج.

الفصل الثاني

1-2 الحرارة:

هي شكل من أشكال الطاقة.

وهي أيضاً صورة من صور الطاقة المتولده من التفاعل الكيميائي أو النووي أو بذل الشغل الميكانيكي وتحدد الطاقة الداخلية لجزيئات الجسم التي بانتقالها له تزيد منها. تمتد جزيئات المادة حول مواضع ارتناها الأصلية (الجوامد) بتردد معين وسعة اهتزازه معينة وبالتالي يكون لجزيئاتها طاقة وضع وطاقة حركة.

2-2 الطاقة الداخلية للجسم:

هي مجموع طاقتي الوضع والحركة لجزيئات المادة.

مما تنشأ طاقتي الوضع والحركة لجزيئات مادة الجسم:-

- طاقة الوضع تنشأ من قوى التجاذب بين جزيئات مادة الجسم (قوى فان درفال لندن).
- طاقة الحركة تنشأ من اهتزاز جزيئات مادة الجسم بسرعة حول مواضع سكونها.

1-2-2 العلاقة بين الطاقة الداخلية ودرجة الحرارة:

باكتساب الجسم طاقة حرارية تزداد سعة اهتزازه الجزيئات وتتباعد وبالتالي تزداد سرعة الجزيئات وتزداد طاقة الحركة لجزيئاتها وتبعاً لذلك تزداد الطاقة الداخلية للمادة وترتفع درجة الحرارة للجسم والعكس إذا فقد الجسم طاقة حرارية إذاً درجة الحرارة تعتبر مقياساً للطاقة الداخلية لجزيئات الجسم.

ملاحظة:

في حالة الغازات يهمل التغير في طاقة الوضع لصغر قيمته بالنسبة للتغير الكبير في طاقة حركة الجزيئات. أي أن درجة الحرارة لغاز تعبر عن متوسط طاقة حركة جزيئاته.

3-2 كيف تنتقل الحرارة:

تنتقل الحرارة من جسم إلى آخر أو من وسط إلى آخر بواحدة أو أكثر من الطرق التالية:

1-3-2 التوصيل باللمس (الاتصال المباشر بالجسم).

ومن العوامل المؤثرة في انتقال الحرارة بطريقة التوصيل وهي:

1. الفرق في درجة الحرارة بين الجسمين أو الوسطين (Δt).

2. نوع مادة الجسمين (K,L).

3. مساحة سطح التلامس (إلتماس) (A).

تنقسم الأجسام من حيث توصيلها الحراري إلى:-

1. أجسام جيدة التوصيل (المعادن عموماً).

2. أجسام رديئة التوصيل (أجسام عازلة).

تتوقف الحرارة من الانتقال بين جسمين متصلين عندما تصل درجة حرارة الجسمين إلى نفس الدرجة وتسمى هذه الدرجة بدرجة الاتزان:

$$1T = \text{درجة حرارة الجسم الأسخن.}$$

$$2T = \text{درجة حرارة الجسم الأقل سخونة.}$$

$$0T = \text{درجة حرارة الإتزان.}$$

$$0T < 1T < 2T$$

$$1T \neq 2T \neq 0T$$

دائماً انتقال الحرارة بالتوصيل يتم بين الأجسام الصلبة والسائلة:

2-3-2 تيارات الحمل:

وفيما تنتقل الطاقة الحرارية من طبقة لأخرى من طبقات السائل أو الغاز.

3-3-2 الإشعاع:

انتقال الطاقة الحرارية بالإشعاع كانتقال طاقة حرارة الشمس إلى الأرض.

يُصاغ قانون كمية الحرارة المنتقلة (H) من الإفادة من العلاقات التالية:

$$H \propto \Delta t$$

$$H \propto A$$

$$H \propto \frac{1}{L}$$

$$H = \frac{KA\Delta t}{L}$$

$K \equiv$ معامل التوصيل الحراري.

$$K = \frac{LH}{A\Delta T} = \frac{MJ}{m^2Sc} = \frac{J}{S} \times \frac{1}{mc} = W/mc$$

$A \equiv$ مساحة (متر²)

$C \equiv$ درجة الحرارة.

مثال:-

أحسب كمية الحرارة المنتقلة عبر نافذة زجاجية مساحتها 2m² وسمكها 2m1m في غرفة درجة حرارتها 25c⁰ إذا كانت درجة الحرارة في الخارج 0c⁰ علماً أن k للزجاج:

الحل:

$$K = 1w/mc$$

$$\Delta t = 25c^0 \quad A = 2m^2$$

$$L = 2m1m = 2 \times 10^{-3}m$$

$$H = \frac{KA\Delta t}{L}$$

$$H = \frac{1 \times 2 \times 25}{2 \times 10^{-3}} = 25 \times 10^3 \text{ J}$$

درجة الحرارة:

تعرف درجة الحرارة بأنها مدى سخونة وبرودة الأجسام لما كان تأثير الإنسان أمراً نسبياً لجأ إلى استخدام أجهزة قياسية عيارية هذه الأجهزة تسمى بالمحرار (الثيرمومتر).

4-2 التيرمومترات:-

المبدأ الذي على أساسه يتم صنع التيرمومترات هو أن الصفات الفيزيائية التي تتغير بانتظام بتغير درجة الحرارة فمثلاً حجم كمية معينة من سائل يزيد بزيادة درجة كذلك القوة الدافعة الكهربائية عند نقطة اتصال مختلفتين في دائرة كهربائية مغلقة تزيد بزيادة درجة الحرارة.

1-4-2 أسباب عمل التيرمومترات:-

تغير الخواص الفيزيائية بانتظام مع تغير درجة الحرارة.

الفكرة العلمية التي يعتمد عليها عمل التيرمومترات:-

1. المادة التيرمومترية.
2. الخاصية الفيزيائية لهذه المادة تتغير بانتظام مع تغير درجة الحرارة.
3. تحديد نقطتين ثابتين.

2-4-2 تقسيم التيرمومترات:-

تقسم التيرمومترات حسب الصفات المتغيرة:-

1-2-4-2 التيرمومترات السائلة:-

الصفة الفيزيائية التي تتغير بتغير درجة الحرارة هي تمدد السائل مثل الزئبق أو الكحول ومن أشهرها التيرمومتر الزئبقي ويتركب من مستودع زجاجي دقيق الجدران تتصل به قناة شعيرية مدرجة مفرغة من الهواء ويملاً المستودع وجزء من القناة الشعيرية بالزئبق الذي يعتبر أكثر السوائل في عمل التيرمومترات وتستخدم طريقة التسخين والتبريد المتعاقبين لملء المستودع وجزء من القناة الشعيرية بالزئبق وكلما كانت قناة الترمومتر ضيقة مستودعة أكبر كلما كان أكثر حساسية لقياس درجة الحرارة.

يراعى عند صناعته أن يكون جدار المستودع رقيقاً وجدار الأنبوبة الشعيرية سميكاً ولذلك لمقاومة الصدمات الخارجية وتحدد على ساق الترمومتر النقطتان الثابتتان نقطة انصهار الجليد ونقطة غليان الماء وبعدها يدرج بأحد التدريجات التالية:

أنواع التدريجات: لقياس درجة الحرارة لوسط ما لابد أن يكون هنالك تدريجياً:

التدريج المنوي:

في هذا التدريج تكون درجات الحرارة الثابتة هي نقطة انصهار الثلج (صفر منوي)

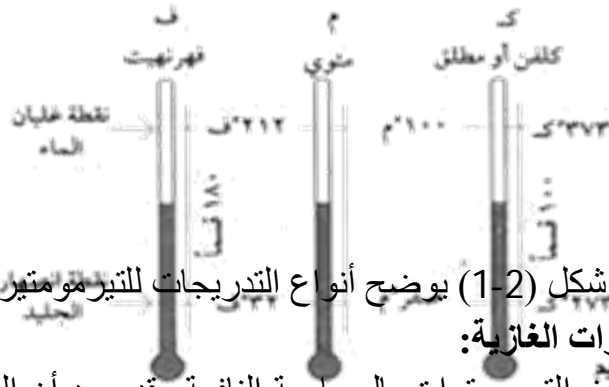
ودرجة غليان الماء (100° م)

وإذا فرضنا أن الخاصية الحرارية المراد قياسها هي (X) وكانت قيمتها عند درجة انصهار الثلج هي (X_0) وقيمتها عند درجة غليان الماء (X_{100}) عند ذلك تكون الكمية ($X_{100} - X_0$) أي أن:

$$t_x = \frac{x_1 - x_0}{x_{100} - x_0/100}$$

$$L = 100 \left(\frac{x_1 - x_0}{x_{100} - x_0} \right)$$

وعن طريق هذه المعادلة يمكن تعيين درجة الحرارة المطلوبة وذلك باستخدام التيرموثير المتاح.



شكل (1-2) يوضح أنواع التدرجات للتيرموثيرات

تدرجات الترمومترات الغازية:

يجب أن يتميز الترمومترات بالحساسية النافعة وقد وجد أن الضغط المبذول بواسطة غاز ما ذي حجم ثابت يكون حساساً جداً للتغيرات التي تحدث في درجات الحرارة ويستخدم الترموميتر الغازي للمعايرة في العمل الدقيق ويمكن استخدام المعادلة التالية عند ثبوت الضغط (الحجم متغير) عند قياس درجة الحرارة.

$$t_p = 100 \left(\frac{v_t - v_0}{v_{100} - v_0} \right)$$

حيث v هو حجم الغاز عند درجة حرارة ما:

أما عند ثبوت الحجم (الضغط متغير)

$$t_p = 100 \left(\frac{p_t - p_0}{p_{100} - p_0} \right)$$

التدرج الدولي لدرجة الحرارة:-

عقدت لجنة دولية وحددت وعرفت المقياس الدولي وذلك بتحديد النقاط الثابتة كما بينت الأجهزة المستخدمة والمعادلات الرياضية التي تستخدم في عملية الحساب اللازمة لتعيين درجة الحرارة وأوصت اللجنة بالآتي:

1. بين نقطة تجميد الماء ونقطة انصهار مادة الأنتمون 630 ويستخدم الترمومتر البلاطيني وتستخدم العلاقة.

$$R = R_0 (1 + a + bt^2)$$

2. بين نقطة تجميد الماء وهبوطاً إلى نقطة غليان الأكسجين (970 ، 182 °) يستخدم البلاطين وتستخدم العلاقة .

$$R = R_0[1 + at + bt^2 + c(t - 100)t^3]$$

2-2-4-2 التيرموترات الغازية:-

أما الصفة التيرموترية في الحالة الغازية فهي ضغط هذا الغاز الذي يتغير بتغير درجة الحرارة.

من أبرز عيوب الترمومترات السائلة أنه إذا أخذ ترمومتران متدرجان يتدرج واحد ويحتويان على سائلين مختلفين هم وضعها في سائل واحد لقياس درجة حرارته فإنهما لا يتفقان تماماً إلا في درجة انصهار الجليد ودرجة غليان الماء وذلك سبب اختلاف تمدد السائلين في درجة الحرارة المختلفة وهذا هو السبب في تدرج الترمومتر الكحولي بالمقارنة مع ترمومتر زئبقي ومن هنا كانت الحاجة الماسة في القياسات الحرارية العملية الرقيقة إلى صنع ترمومترات تكون دلالتها واحدة لمن يستعملها في أي مكان ولأي درجة حرارة وهذا ما أمكن توفيره بواسطة الترمومتر الغازي.

3/ الترمومترات الصلبة:

تكون المادة الترمومترية معدنين مختلفين متصلين عند نقطة اتصال بحيث يشكلان جزءاً من دائرة كهربية فتكون الصفة الترمومترية هي مقدار تغير القوة الرافعة الكهربائية في الدائرة بتغير درجة حرارة نقطة الاتصال وهذا هو الترمومتر الصلب مثل ترمومتر الإزدواج الحراري.

جدول (1/2) يوضح أنواع التيرموترات والمادة المستخدمة والخاصية الطبيعية المتغيرة:

نوع التيرموتر	المادة المستخدمة	الخاصية الطبيعية المتغيرة
1/ التيرموتر السائل Liquid thermometer	الزئبق أو الكحول Mercury or Alcohol	التغير في الطول Change in length
2/ التيرموتر الغازي Gas Thermometer	هيدروجين Hydrogen	التغير في الضغط Change in pressure
3/ تيرموتر المقاومة Resistance Thermometer	البلاتين Platinum	التغير في المقاومة Change in resistance
4/ التيرموتر الجهدي	مادة الكروميت والأوميل	تغير الجهد الكهربائي

Chan in Electrical pot	Chromel a Alumel	Potential Thermometer
تغير لون الإشعاع Chang in Radiation col	البايروميتر Pyrometer	5/ التيرمو متر الإشعاعي Radiation Thermometer
تغير في المجال المغنطيسي Change in susceptibility		6/ التيرمو متر المغنطيسي Magnetic Thermometer

نستخدم ثلاثة مقاييس أساسية لقياس درجة الحرارة:

1/ السيليلوز C°

2/ فهرنهايت F° .

3/ الكلفن K° .

المقياس	نقطة غليان الماء	نقطة التجمد
C°	$100C^{\circ}/100$	$0C^{\circ}/0$
F°	$212F^{\circ}/212$	$32F^{\circ}/32$
K°	$373K^{\circ}/373$	$273K^{\circ}/273$

يمكن التحويل من مقياس إلى آخر باستخدام المعادلات الرياضية:

$$T_C = [T_F - 32] \frac{5}{9}$$

$$T_F = [T_C + 32] \frac{9}{5}$$

$$T_K = [T_C + 273]$$

2-5 السعة الحرارية النوعية للمادة:

هي كمية الحرارة اللازمة لرفع أو خفض وحدة الكتلة من الماء درجة مئوية واحدة.

$$Q = cm \Delta t$$

$Q \equiv$ كمية الحرارة

$C \equiv$ الحرارة النوعية.

$m \equiv$ كتلة المادة.

$\Delta t \equiv$ الفرق في درجة الحرارة.

وحدة الحرارة النوعية:

من العلاقة:

$$C = \frac{Q}{m\Delta t}$$

$$C = \frac{\text{وحدة طاقة}}{\text{وحدة كتلة} \times \text{وحدة الحرارة}} = \frac{J}{gC^{\circ}}$$

$$C = J/gC^{\circ}$$

المادة	الحرارة النوعية
الماء	$4.18 J/gc^{\circ} = 418/kgc^{\circ}$
الثلج	$2.1 J/gc^{\circ} = 2100418/kgc^{\circ}$
الزجاج	$0.6 J/gc^{\circ} = 600/kgc^{\circ}$
الرصاص	$0.13 J/gc^{\circ} = 130/kgc^{\circ}$

مثال: أحسب كمية الحرارة اللازمة لتغيير درجة حرارة

(أ) $400g$ من الماء $18C^{\circ}$ إلى $23C^{\circ}$

(ب) $400g$ من النحاس من $23C^{\circ}$ إلى $18C^{\circ}$

الحرارة النوعية للماء $c = 4.18 J/gc^{\circ}$

الحرارة النوعية للنحاس $c = 0.39 J/gc^{\circ}$

الحل:

$$Q = Cm\Delta t \quad (\text{أ})$$

$$m = 400g$$

$$\Delta t = (T_2 - T_1) = (23 - 18) = 5C^{\circ}$$

$$c = 4.18 J/gc^{\circ}$$

$$Q = 400 \times 4.18 \times 5$$

$$\therefore Q = 8360J$$

$$m = 400g$$

(ب)

$$\Delta t = (T_2 - T_1) = 18 - 23 = -5 C^{\circ}$$

$$c = 0.39 J/gc^{\circ}$$

$$Q = 400 \times 0.39 \times -5 = -780J$$

$$\therefore Q = -780J$$

أشارة كمية الحرارة:

1. الإشارة موجبة Q تعني أن النظام ماص للحرارة.

2. الإشارة السالبة Q تعني أن النظام طارد للحرارة.

قانون الديناميكا الحرارية الصغرى:

سمى هذا القانون بالقانون الصفري كونه يعد كمعلومة بديهية ويجب أن تكون معلومة عند المعظم.

ويعتمد على مبدأ الاتزان الحراري والمنطق.

لو افترضنا أن النظام (أ) والنظام (ب) في حالة اتزان حراري مع النظام (ج) فإن كل من النظام (أ) و(ب) في حالة اتزان حراري.

الفصل الثالث

1-3 القانون الأول للديناميكا الحرارية

إن القانون الأول للديناميكا الحرارية يدرس العلاقة بين مقدار الشغل المبذول على النظام (W) وكمية الحرارة (Q) التي يتبادلها النظام مع الوسط المحيط، وما ينشأ عن ذلك من تغير في الطاقة الداخلية للنظام (ΔU) وينص القانون الأول للديناميكا الحرارية على أن: (كمية الحرارة التي يمتصها (أو يخرجها) النظام تساوي مجموع التغير في الطاقة الداخلية للنظام والشغل الذي يبذله النظام).

$$\Delta u = Q - U_2 - U_1 \text{ وبصورة رياضية:}$$

حيث: الطاقة الداخلية

$$Q \equiv \text{كمية الحرارة} , W \equiv \text{الشغل المبذول.}$$

وعند تطبيق العلاقة السابقة ينبغي ملاحظة الآتي:

1. يكون الشغل موجِباً إذ بذله النظام (أي حدث تمدد للغاز)، ويكون الشغل سالِباً إذا بذل شغل على النظام (أي حدث انكماش للغاز).
2. تكون كمية الحرارة (Q) موجبة إذا اكتسب النظام حرارة، وتكون سالبة إذا فقد النظام حرارة.

إن تزويد النظام بالطاقة الحرارية يؤدي إلى تخزينها في النظام على شكل طاقة حركية وطاقة وضع الجزيئات الميكروسكوبية التي يتكون منها هذا ولا تخزن على شكل حرارة.

مثال:

زودنا نظاماً مكوناً من غاز مصهور بكمية من الحرارة مقدارها 500 سعة فزاد حجمه بمقدار 0,002 م تحت ضغط ثابت (الضغط الجوي المعياري).

أحسب التغير في الطاقة الداخلية لهذا النظام علماً أن الضغط المعياري $= 1,013 \times 90$ باسكال = 1 سعر = 4,18 جول:

الحل:

$$\Delta u = Q - W , \quad w = P(V_2 - V_1)$$

$$W = 1.013 \times 10^5 \times 0.002 = 202.6J$$

$$\Delta u = (500 \times 4.18) = 202.6 \quad \therefore \Delta = 1887.4J$$

مثال:

غاز محصور في اسطوانة يبذل عليه مقدار (3000 جول) ولم يتم خلافاً لهذا الأحوال تبادل حراري بين النظام والوسط المحيط به (إجراء إديباتيكي) في الطاقة الداخلية للنظام (الغاز محصور).

$$\Delta u = w , \quad \therefore \text{التغير إديباتيكي} - Q$$

$$\Delta u = -(-3000) = 3000J$$

2-3 تطبيق قانون الديناميكا الحرارية الأول على الحالات الأربع:

إذا طبقنا قانون الديناميكا الحرارية الأول على الحالات الأربع التي تم ذكرها نجد ما يلي:-

1-2-3 الإجراء تحت حجم ثابت:

إذا انتقل النظام الغازي بين حالتين ثابتين تحت حجم ثابت فإن

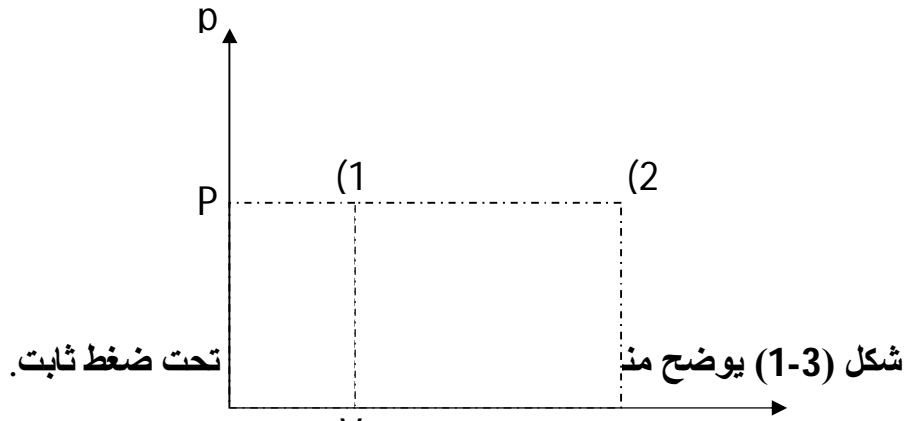
$$W = 0 \rightarrow \Delta u = Q - W \rightarrow \Delta u = Q$$

وهذا يعني أن الطاقة الحرارية التي يكتسبها النظام (الغاز) تستخدم في زيادة الطاقة الداخلية لهذا الغاز.

2-2-3 الإجراء تحت ضغط ثابت:

الشغل المبذول في هذه الحالة. $w = P(V_2 - V_1)$

$$\Delta u = Q - (V_2 - V_1)$$



مثال:

نظام يبذل شغل مقداره 1200 جول عندما يكتسب كمية حرارة 2000 جول أحسب التغير في الطاقة الداخلية.

$$\Delta u = Q - W \rightarrow \Delta u = 2000 - 1200$$
$$\Delta u = 800 J$$

مثال:

يتمدد حجم نظام من 0,02 م³ إلى حجم 0,05 م³ عند ضغط ثابت 10⁵ باسكال عندما يكتسب كمية حرارة 4000 جول. أحسب: 1- الشغل 2- التغير في الطاقة الداخلية.

الحل:

$$W = P (V_2 - V_1) = 10^5 (0.05 - 0.02) \quad \therefore W = 3000$$
$$\Delta u = Q - W, 4000 = 4000 - 300 \quad \therefore \Delta u = 1000J$$

3-2-3 الإجراء عند درجة حرارة ثابتة (إيزوثيرمال):

تظل الطاقة الداخلية للغاز ثابتة $\Delta u = 0$ ، عندها يكون $W = Q$

$$Q = V_1 P_1 \ln \left[\frac{P_1}{P_2} \right] \quad \text{أو} \quad Q = V_1 P_1 \ln \left[\frac{V_1}{V_2} \right]$$

4-2-3 الإجراء الكظمي (الإديباتيكي):-

وهذا الإجراء يحدث لنظام مغلق ومعزول حرارياً ($Q=0$) أي لا يحدث تبادل حراري بين النظام وبين الوسط المحيط به، يشترط أن يحدث في زمن قصيراً جداً لتفادي احتمال حدوث انتقال كمية من الحرارة عندها يكون التغير في الطاقة الداخلية للنظام.

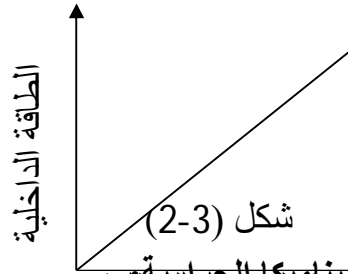
$$\Delta u = Q - W, \quad Q = 0 \quad \therefore \Delta u = -W$$

أي أن الطاقة الداخلية للنظام تزداد بمقدار الشغل المبذول على النظام أو العكس.
من الأمثلة على الإجراءات الكظمية أو الإديباتيكية:

إجراء تمدد- نواتج الانفجار الحادث (سريع جداً) في شوط القوة (في الآلة الحرارية) حيث يحدث هذا الإجراء في زمن قصير جداً.

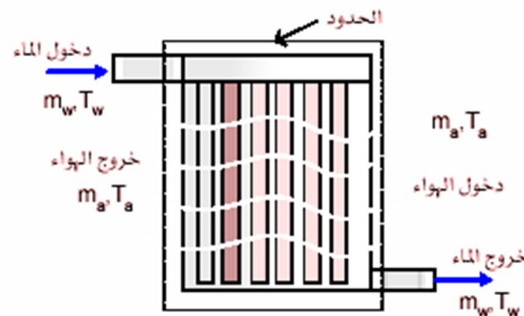
وبشكل عام يمكن اعتبار كل الإجراءات التي تحدث في زمن قصير نسبياً إجراءات كظمية. القانون الأول للديناميكا الحرارية يشرح العديد من العمليات الفيزيائية المرتبطة بالغازات، فدرجة الحرارة المطلقة للغاز ترتبط مباشرة بطاقته الداخلية وفي حالة الغاز المثالي فإن الطاقة الداخلية عبارة عن الطاقة الحركية لجزئ الغاز وتكون العلاقة بين درجة الحرارة والطاقة الداخلية للغاز المثالي علاقة خطية كما في الشكل المقابل.

أما مقدار كمية الحرارة المعطاة للنظام والشغل المبذول بواسطة الغاز فتعدد درجة الحرارة، وتؤدي إلى نتائج مختلفة للعمليات :-
أديباتيك ، أيزوفيرمال وإيزوبارك



3-3 تطبيقات في القانون الأول للديناميكا الحرارية 1-3-3 أنظمة حرارية فقط:

1/ المبرد (الرادياتير): تنقل الحرارة إلى مياه التبريد في الرادياتر ومن ثم إلى الهواء كما في الشكل أدناه يطبق القانون الأول على الماء وعلى الهواء كالتالي بالنسبة للماء:



شكل (3-3) رادياتير سيارة

$$mh_2 + \frac{V_1^2}{2} + z_1g + P_2V_2 + Q - W = mh_2 + \frac{V_2^2}{2} + z_1g + P_2V_2$$

ولكن طاقة الحركة تساوي صفراً وطاقة الوضع تساوي صفراً كما أنه لا يوجد شغل:

$$Q = m(h)$$

$$Q_w = m(hw_2 - hw_1)$$

وبالنسبة للهواء:

أيضاً يمكن استنتاج أن:

$$Q_a = m(ha_2 - ha_1)$$

حيث:

$Q_a \equiv$ هي الحرارة المكتسبة للهواء

$Q_w \equiv$ هي الحرارة المفقودة من الماء .

الحرارة المفقودة من الماء تساوي الحرارة المكتسبة للهواء عليه فإن:

$$Q_a = Q_w$$

2/ المكثف والمبخر:

فى دورة التبريد المعروفة والموضحة فى الشكل أدناه يمكن تطبيق القانون الأول للديناميكا الحرارية على المكثف والمبخر كنظامين حراريين لا شغل ميكانيكى عليهما .

القانون الأول للديناميكا الحرارية:

$$mh_2 + \frac{V_1^2}{2} + z_1g + P_1V_1 + Q - W = mh_2 + \frac{V_2^2}{2} + z_2g + P_2V_2$$

نستطيع أن نفترض أنه وهى هذين الجهازين لا يوجد شغل ولا تغير فى طاقة الحركة ولا تغير فى طاقة الوضع .

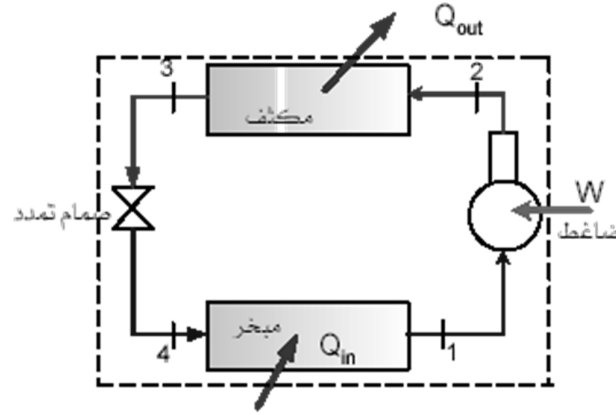
$$Q = \dot{m} (h_2 - h_1)$$

أى الحرارة تساوى التغير فى الانتالبييا بين مخرج ومدخل أى من المكثف أو المبخر فى حالة المكثف :

$$Q = \dot{m} (h_3 - h_2)$$

وفى حالة المبخر :

$$Q = \dot{m} (h_1 - h_4)$$



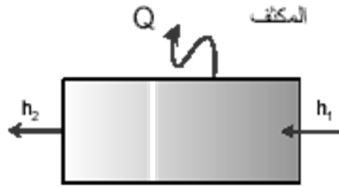
شكل (4-3)

مثال:

احسب الحرارة المطرودة من مكثف في دائرة التبريد إذا كانت الانثالبييا لوسيط التبريد $R - 134a$ الداخل للمكثف هي 417 kJ/kg والانثالبييا لوسيط التبريد الخارج من المكثف 241.63 kJ/kg .

الحل:

بالإشارة إلى الشكل أدناه وبتطبيق القانون الأول على المكثف :



شكل (5-3)

لا يوجد شغل على المكثف ويمكن إهمال التغير في طاقة الحركة وطاقة الوضع :

$$Q = h_2 - h_1 = 241.63 - 417 = -175.37 \text{ kJ/kg}$$

علامة السالب هما تدل على أن الحرارة مطرودة من المكثف .

3/ المبادل الحرارى : Heat Exchanger

فيه تنتقل الحرارة بين مائعين غير مختلطين كما في الشكل أدناه .

نطبق القانون الأول للديناميكا الحرارية على كل مائع على حدة (لا يوجد شغل ويمكن إهمال التغير في الطاقة الحركية وطاقة الوضع) :

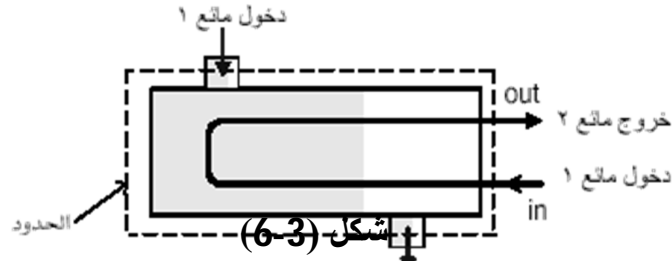
للمائع الأول:

$$Q_1 = m (h_2 - h_1)$$

للمائع الثانى :

$$Q_2 = \dot{m} (h_a - h_b)$$

لابد من ملاحظة أن الحرارة المكتسبة لأحد المائعين تساوى الحرارة المفقودة من المائع لآخر أى أن Q_1 تساوى Q_2 .



مثال: وعاء معزول حرارياً يحتوي على غاز محمول، يُدّل مشغل خارجي على الغاز مقداره 100 جول أحسب مقدار التغير في الطاقة الداخلية للغاز:

الحل:

النظام معزول حرارياً إذًا:

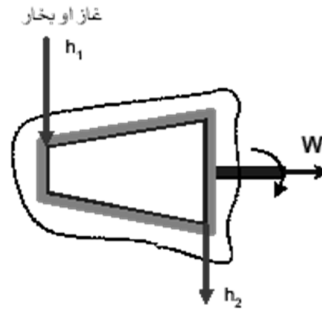
$$\Delta u = Q - W \quad , \quad \therefore Q = 0$$

أي تزداد الطاقة الداخلية للغاز بمقدار 100 جول. $\Delta u = 0 - 100 = -100J$

2-3-3 أنظمة بها شغل:

1/ التوربين:

تستخدم التوربينات البخارية والغازية فى توليد الطاقة الكهربائية وتعزل التوربينات بصورة جيدة (تهمل الحرارة المكتسبة) حتى تزيد من الشغل الذى تعمله .
بتطبيق القانون الأول للديناميكا الحرارية وبإهمال التغير فى طاقة الحركة وطاقة الوضع:



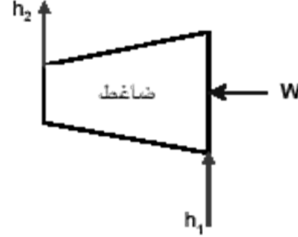
شكل (7-3) توربينه

وحيث إن h_1 أكبر من h_2 عليه فإن الشغل المعمول بواسطة التوربينات هو شغل موجب لأنه مبذول بواسطة النظام على البيئة حوله عليه فإن :

$$w = h_1 - h_2$$

2/ الضاغط: Compressor

الضاغط عكس التوربين حيث الانتالبيا عند الخروج h_2 تكون أكبر من الانتالبيا عند الدخول h_1 وبما أنه لا توجد حرارة مكتسبة أو مضافة فإن القانون الأول للديناميكا الحرارية بين دخول وخروج المائع.



شكل (8-3) الضاغط

(وسيط تبريد أو هواء) مع إهمال التغير في طاقة الحركة وطاقة الوضع يعطى المعادلة التالية :

$$-W = m (h_2 - h_1)$$

$$W = -(h_2 - h_1)$$

علامة السالب تدل على أن الشغل معمول بواسطة البيئة على النظام .

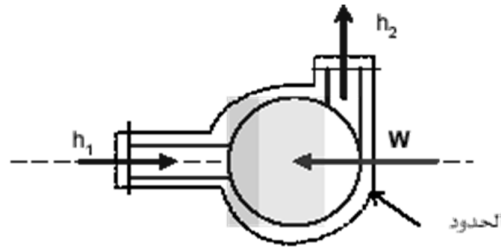
3/ المضخة : Pump

بالإشارة إلى الشكل أدناه وتطبيق القانون الأول للديناميكا الحرارية كما في حالة الضاغط نصل إلى :

$$W = - m (h_2 - h_1)$$

$$W = m (h_1 - h_2)$$

وبالتالى فإن الشغل يكون سالباً وهو شغل عمل بواسطة البيئة على النظام .



شكل (9-3) مضخة

4/ الفونية أو الرشاش أو الحاقن: Nozzle

هذا نظام مفتوح ومستقر ويستخدم لزيادة سرعة الموائع كما يتضح من الشكل أدناه بتطبيق القانون الأول للديناميكا الحرارية وبإهمال الحرارة والشغل يكون:

$$q - w = \Delta h + \Delta KE$$

$$h_2 - h_1 = -\left(\frac{V_2^2}{2} - \frac{V_1^2}{2}\right)$$

$$\frac{V_2^2}{2} = \frac{V_1^2}{2} + (h_1 + h_2)$$

4-3 الإجراء العكوس واللا عكوس:

الإجراء الذي يمكن عكس اتجاهه بعد حدوثه دون التسبب في إحداث أي تغيير على النظام والوسط المحيط.

فمثلاً: نظام مكون من غاز مثالي محصور في اسطوانة مزودة بمكبس قابل للحركة بسهولة (لا يوجد احتكاك بين المكبس والاسطوانة) بالإضافة إلى كون الاسطوانة في مادة عازلة. إذا ضغطنا المكبس ببطء شديد عندها تكون قد بذلنا شغلاً على النظام (W -) حتى يتغير حجمه من V_1 إلى V_2 حيث (V_1 إلى V_2) لكن كمية الحرارة الداخلة إلى النظام أو الخارجية منه تساوي الصفر لا يوجد (احتكاك) فتزداد الطاقة الداخلية للنظام بمقدار (W). إذا تركنا النظام يمدد ببطء شديد فإن حجمه يتحول من V_2 إلى V_1 (يتمدد) ويقوم يشغل (W +). ويكون التغير في طاقته الداخلية (W -)

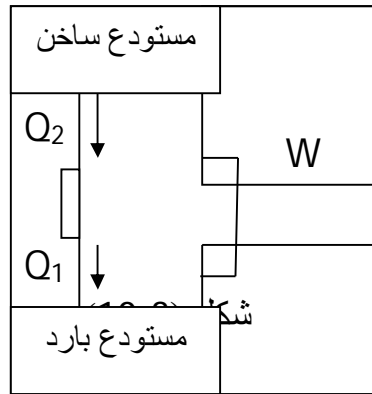
الإجراء من V_1 إلى V_2 عكوس ومن V_2 إلى V_1 عكوس.

لعلك لاحظت من خلال المناقشة السابقة أن التغير في طاقة النظام في دورة كاملة: ($W-W$)

= صفر ، أي أن : $\Delta u = 0$

5-3 الآلة الحرارية:

هي جهاز يقوم بتحويل الطاقة الحرارية إلى شغل ميكانيكي وذلك نتيجة انتقال الحرارة إلى هذا الجهاز من مصدر حراري (مستودع حراري) ذي درجة حرارة عالية وطرده الحرارة إلى خزان حراري ذي درجة حرارة منخفضة كما في الشكل (3-10):



ملاحظة:

المستودع الحراري جسم كبير يمكن أن تنتقل من أو إليه، ولا يؤدي إلى تغيير درجة حرارته.

وكمثال الآلة الحرارية نأخذ الآلة البخارية في الشكل أدناه:

1. يتم تسخين الماء ويتحول إلى بخار ذي درجة حرارة عالية وضغط مرتفع في الغلايات التي تستمد الطاقة الحرارية من مصدر حراري ذي درجة حرارة عالية جداً وذلك بحرق الوقود.
2. يمدد البخار على مكبس عبر صمام فيحركه (يبذل عليه شغلاً) ويكون ذلك على حساب الطاقة الداخلية للبخار وبذلك تنخفض درجة حرارة البخار.
3. مع عودة المكبس يدفع البخار (بعد أن انخفضت درجة حرارته) عبر صمام إلى المكثف وهناك يتحول إلى سائل وأثناء هذه العملية تفقد البخار من طاقته الداخلية (الحرارة الكامنة للتكثيف) وهذه الحرارة تطرد إلى خزان حراري ذي درجة حرارة منخفضة (الهواء الجوي مثلاً).
4. يعاد ضخ الماء (مادة التشغيل) إلى الغلايات حيث تعاد الدورة من جديد ، يسمى الماء والبخار مادة التشغيل لأنها هي التي تبذل شغلاً من الشكل أدناه يتضح أن الماء (مادة التشغيل) تمر بدورة كاملة، وبتطبيق القانون الأول للديناميكا الحرارية : $\Delta U = Q - W = \text{شغ} - \text{كج}$

لكن = كج في العلاقة تمثل الفرق بين كج₂ و كج₁

أي أن صافي الطاقة الحرارية = كج₂ - كج₁ ← $w = Q_2 - Q_1$

إذاً صفر = كج₂ - كج₁ - شغ ← شغ = كج₂ - كج₁

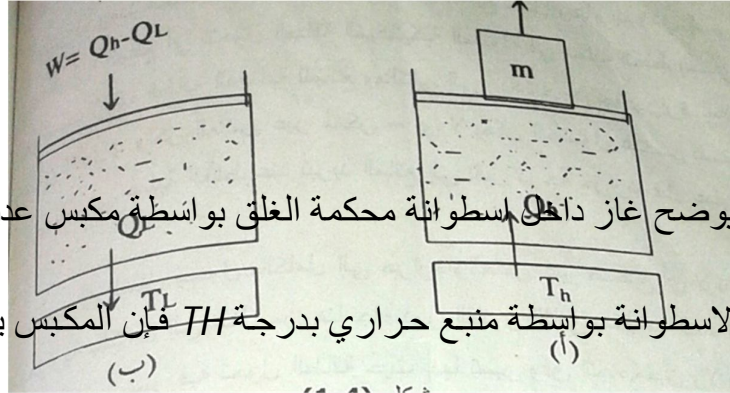
الفصل الرابع

تطبيقات القانون الثاني في الديناميكا الحرارية

1-4 المحرك الحراري والمضخة الحرارية: المحرك الحراري:

هو الآلة التي تعمل وتنتج شغل موجب نتيجة نقل حرارة من جسم ساخن مرتفع في درجة حرارته ومثال لذلك آلة الاحتراق الداخلي، الترسبات الغازية ومحطات القوى التجارية.

ويمكن توضيح مبدأ عمل المحرك بشكل مبسط شكل (1-4)



ولكي يعمل المنظومة بشكل دائم فإنه يتم تبريده بواسطة مصرف حراري بدرجة حرارة منخفضة T_L ليعود إلى حالته الابتدائية (بعد إزالة الكتلة M) وبذلك يتم عمل دورة كاملة فإذا كانت:

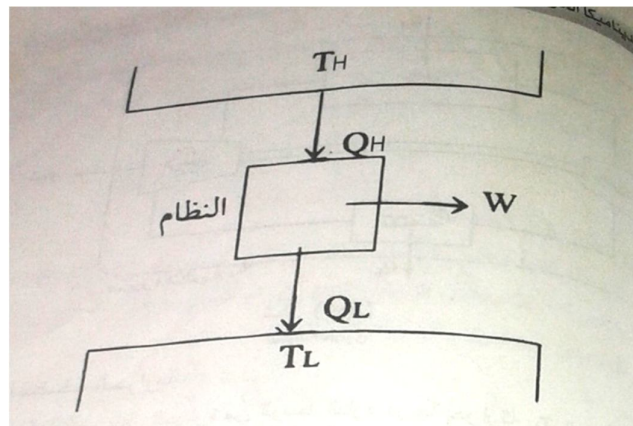
Q_h : هي الحرارة المضافة من المنبع الحراري T_h

Q_l : هي الحرارة المفقودة من الحرارة T_l

فإن الشغل حسب القانون الول

$$W = Q_h - Q_l \text{ أي صافي الحراري}$$

ويمكن تمثيل نظام توليد القدرة (الشغل) السابق بالشكل المختصر (2-4)



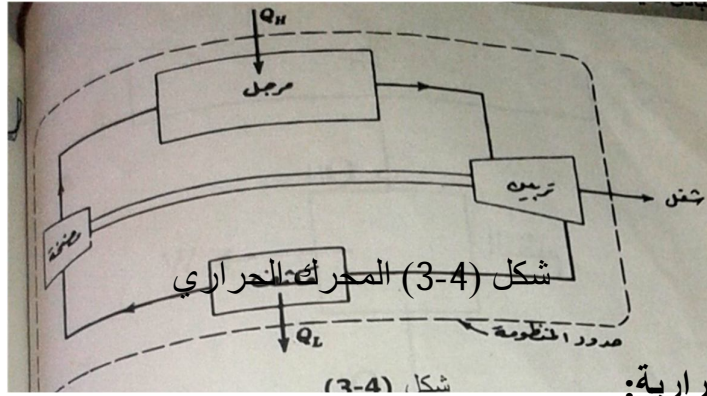
شكل (2-4)

2-4 كفاءة المحرك الحراري :

تعرف بأنها الطاقة الخارجية (المطلوبة) إلى الطاقة الداخلية (المكلفة) أي أن:

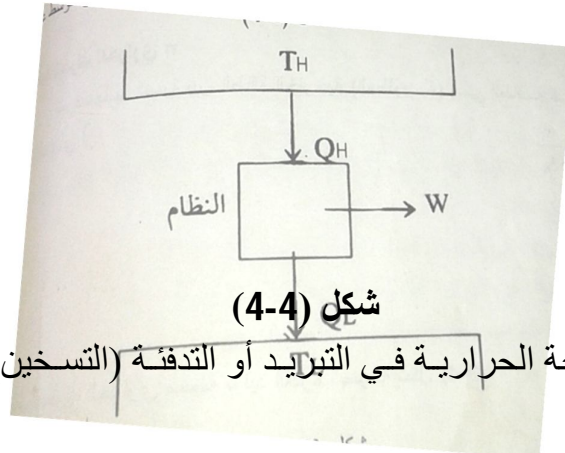
$$\eta = \frac{w}{Q_h} = \frac{Q_H - Q_L}{Q_H} = 1 - \frac{Q_L}{Q_H}$$

ويمثل المحرك الحراري محطة توليد القدرة البسيطة كل (3-4)



3-4 المضخة الحرارية:

هي ماكينة تقوم بنقل الحرارة من الوسط البارد ودرجة حرارته T_L إلى الوسط الساخن درجة حرارته T_H عن طريق بذل شغل كما في شكل (4-4).



شكل (4-4)

وتستخدم المضخة الحرارية في التبريد أو التدفئة (التسخين) وتقيم في الحالتين بمعامل الأداء β .

4-4 المضخة الحرارية في التبريد:

في هذه الحالة يكون الوسط البارد هو المستودع البارد أو الغرفة الباردة (T_L) ويكون الوسط الساخن هو المصرف (الهواء أو ماء متوفر بدرجة حرارته T_H).

معامل التبريد $\beta_{R(C.O.P.R)}$.

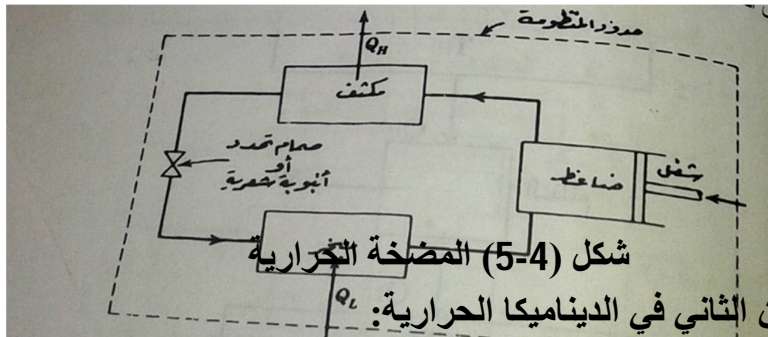
$$\beta_R = \frac{Q_l}{W} = \frac{Q_l}{Q_H - Q_l} = \frac{1}{\frac{Q_H}{Q_l} - 1}$$

5-4 المضخة الحرارية في التسخين:

في هذه الحالة يكون الوسط T_H هو الغرفة أو المكان المراد تدفئته والمضاف إليه كمية حرارة Q_H ويكون الوسط T_L هو الهواء الجوي أو الماء المتوفر. معامل الأداء في التسخين β_H (C.O.P.H).

$$\beta_H = \frac{Q_H}{W} = \frac{Q_H}{Q_H - Q_l} = \frac{1}{1 - \frac{Q_l}{Q_H}}$$

ويسمى المائع المستخدم في نقل الحرارة والشغل بمائع الشغل أو مادة الشغل. ويمثل المضخة الحرارية محطة التبريد البسيط شكل (5-4).



6-4 نصوص القانون الثاني في الديناميكا الحرارية: Q_L
يوجد نصين للقانون لهما نفس المفهوم ويؤديان إلى نتيجة واحدة وهما نص كلفن وكلاوزيس:

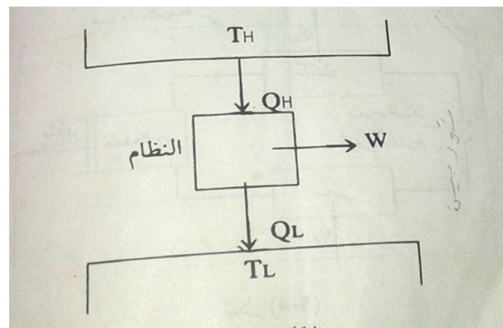
1-6-4 نص كلفن:

(من المستحيل إنشاء آلة تتبادل الحرارة مع مستودع حراري واحد وتنتج شغل مكافئاً للحرارة في دورة حرارية وبمعنى آخر لا يمكن إنشاء آلة حرارية بكفاءة 100%).

2-6-4 نص كلاوزيس:

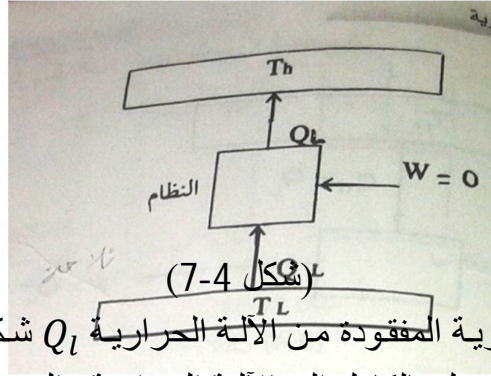
(من المستحيل إنشاء آلة تنقل حرارة بشكل دوري من وسط درجة حرارته منخفضة إلى وسط درجة حرارته مرتفعة دون أن تستهلك شغل).

وكلا النصين مبني على الاختبارات العملية وأن نقص إحداها يؤدي إلى نقص الآخر ويمكن إثبات ذلك كالاتي يفترض وجود آلة تعمل كما في كل (6-4) وفقاً للقانون الأول ولا تناقض القانون الثاني.

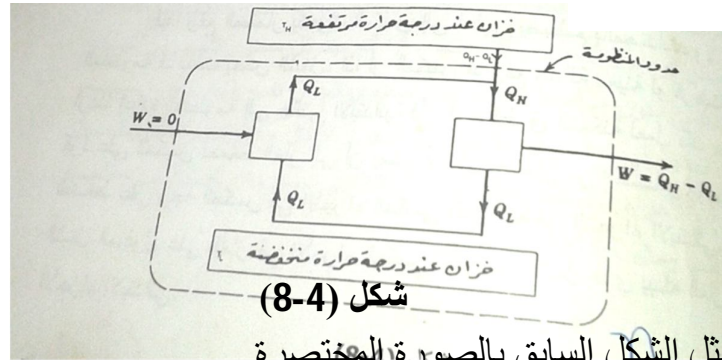


شكل (6-4)

ويفترض أيضاً وجود آلة تعمل كما في شكل (7-4) تناقض القانون الثاني (تناقض نص كلاوزيسيس).

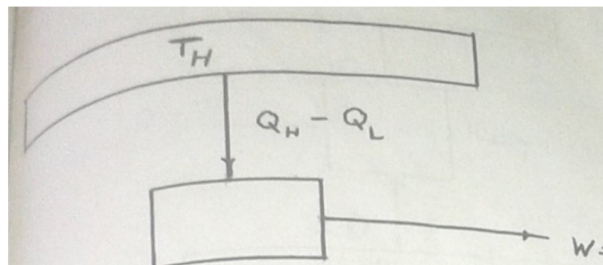


نجد أن كمية الحرارة المفقودة من الآلة الحرارية Q_L شكل (6-4) في المستودع الحراري T_L يمكن أن تحول بالكامل إلى الآلية الحرارية والتي في شكل (7-4). وأيضاً كمية الحرارة المفقودة من الآلة الحرارية Q_L شكل (7-4) يمكن تحويلها لتغذية الخط المغزي للآلة الحرارية الأولى بشكل (6-4) وبالتالي تحتاج الآلية الحرارية من المستودع الحراري T_H فقط كمية من الحرارة $Q_H - Q_L$ ويمثل ذلك كل (8-4) مع الاستغناء عن المستودع الحراري T_L .



ويمكن أن يمثل الشكل السابق بالصورة المختصرة

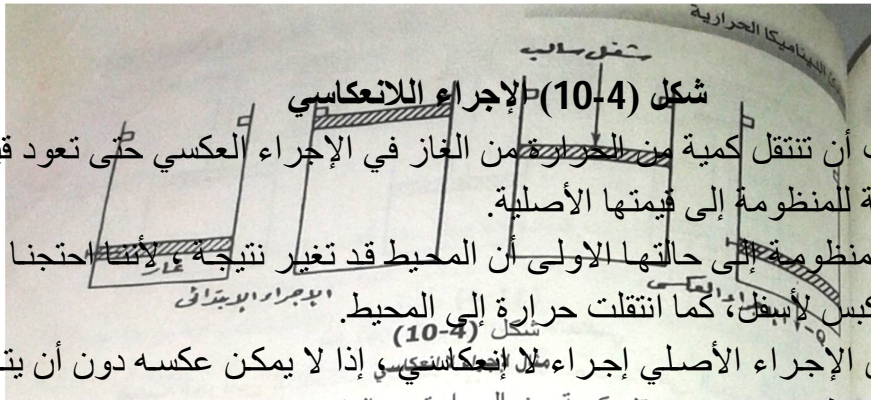
وهذا الشكل يتعارض مع نص كلفن إذاً ما يتعارض مع نص كلاوزيسيس يتعارض مع نص كلفن والعكس صحيح (يمكن إثباته). بالتالي فالنص صورة واحدة من القانون الثاني.



شكل (9-4)

7-4 الإجراءات الانعكاسي:

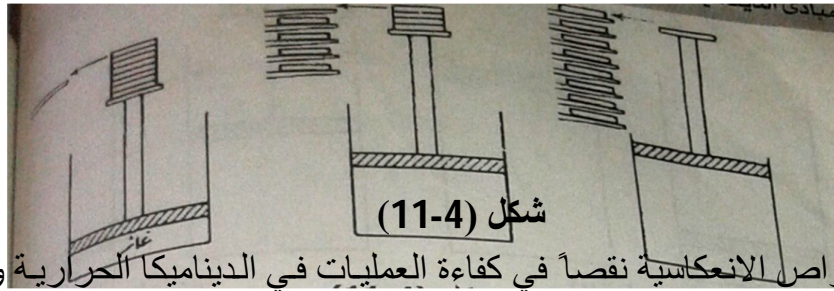
يعرف الإجراء الانعكاسي لمنظومة ما بأنه الإجراء الذي يمكن عكسه بعد حدوثه دون أن يترك أي تغيير في المنظمة. فبالنسبة لغاز داخل اسطوانة بها مكبس كما في الشكل (10-4) عند ضغط عالي ومحجرة المكبس الممنوع من الحركة بواسطة المسامير. فإذا رفع المسامير يتحرك المكبس إلى أعلى ويصطدم بالمعدات. ولا شك أن المنظومة قد بذلت بعض الشغل، إذ أن المكبس قد رفع مسافة معينة لو فرضنا أننا أردنا إعادة المنظومة إلى حالتها الابتدائية فإن أحد الطرق الممكنة لعلم ذلك هي بذل قوة على المكبس في الأجراء العكسي أكبر منه في الإجراء الابتدائي يكون الشغل المبذول على الغاز في الإجراء الانعكاسي أكبر من الشغل الذي يبذله الغاز في الإجراء الابتدائي.



كذلك يجب أن تنتقل كمية من الحرارة من الغاز في الإجراء العكسي حتى تعود قيمة الطاقة الداخلية للمنظومة إلى قيمتها الأصلية. وهكذا تعود المنظومة إلى حالتها الأولى أن المحيط قد تغير نتيجة الاحتكاك إلى شغل لرفع لمكبس لأعلى، كما انتقلت حرارة إلى المحيط. وهكذا فإن الإجراء الأصلي إجراء انعكاسي إذا لا يمكن عكسه دون أن يترك تغييراً في المحيط.

في شكل (11-4) اعتبر أن للغاز في الاسطوانة هو المنظومة وحمل المكبس بعدد من الأثقال. دع الأثقال تنزلق أفقياً واحده تلو الآخر، لتسمح بالغاز بالتمدد وبذل شغل يرفع المكبس والأثقال الباقية عليه كلما كان عدد الأثقال كبيراً، ووزن كل ثقل صغيراً يمكن الوصول لإجراء يمكن عكسه، إذ أنه عند كل مستوى للمكبس أثناء الإجراء العكسي يكون هناك ثقل صغير عند مستوى الحامل نفسه وبذا يمكن وضعه عليه دون الحاجة إلى شغل. وفي النهاية حينما تكون الأثقال صغيرة جداً فإنه يمكن الوصول إلى

الإجراء الانعكاسي ، بحيث تكون كلا من المنظومة والمحيط في حالته الأصلية نفسها ، مثل هذا الإجراء انعكاسي.



تسبب الخواص الانعكاسية نقصاً في كفاءة العمليات في الديناميكا الحرارية ويكون تأثيرها في هذا الصدد مماثلاً لتأثير الاحتكاك الذي يمثل سبباً من أسباب اللانعكاسية، والعكس صحيح أيضاً فلا يمكن أن توجد إطلاقاً أي عملية ذات كفاءة أكبر من كفاءة العملية الانعكاسية بل لا يمكن مجرد تخيل مثل هذه العملية وذلك لأن العملية الانعكاسية تمثل تجديداً مثالياً لا يمكن أن يتحقق عملياً. ومع ذلك فهذه العمليات وذلك فهذه العملية الانعكاسية ذات أهمية نظرية كبيرة إذ أنها تسمح بحساب الشغل بمعرفة خواص النظام وحدها. وبالإضافة إلى ذلك فهي تمثل قياساً مثالياً لا يمكن تجاوزه للأسباب الآتية:

1. لأنها تحدد النهاية العظمى للشغل الممكن الحصول عليه من عملية معينة منتجة للشغل.
2. يحدد القيمة الصغرى للشغل المبذول في عملية تحتاج إلى شغل.

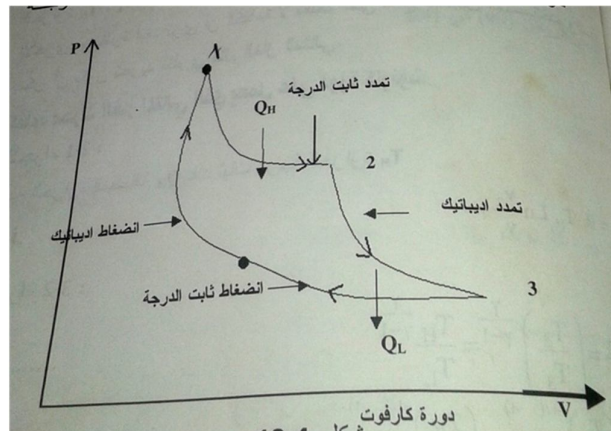
8-4 دورة كارنو:

أدرك كارنو بأنه لكي يتم تحويل الحرارة إلى شغل بأعلى كفاءة يجب أن يتبع الآتي:

(أ) أن تتكون الدورة من سلسلة من الإجراءات كل منها قابل للعكس بمعنى وأن كل الإجراءات إنعكاسية.

(ب) كل الحرارة المضافة في الدورة تضاف عند أقصى درجة حرارة وكل الحرارة المفقودة تكون عند أدنى حرارة.

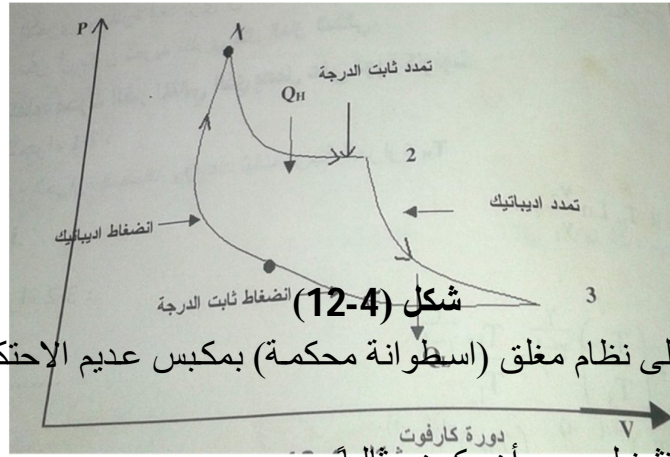
وعلى ذلك تكونت دورة كارنو من أربعة إجراءات إنعكاسية إجرائيتين منهم عند درجة الحرارة والإجرائيتين الأخرى بدون تبادل حراري بين النظام والوسط المحيط



شكل (12-4)

شكل (12-4) بالترتيب الآتي:

- (أ) إجراء تمدد ثابت الدرجة لمائع الشغل عند أقصى درجة حرارة T_H من الحالة (1) إلى الحالة (2) ويتم خلاله امتصاص كمية من الحرارة.
- (ب) وإجراء تمدد أديباتيك من الحالة (2) إلى الحالة (3) تنخفض فيه درجة حرارة (مائع التشغيل من درجة حرارة T_H إلى درجة حرارة T_L حرارة الوسط البارد).
- (ج) إجراء انضغاطي ثابت الدرجة T_L (درجة حرارة المستودع البارد) من الحالة (3) إلى الحالة (4) ويتم في هذا الإجراء فقد كمية الحرارة Q_H إلى المستودع البارد.
- (د) إجراء انضغاطي أديباتيك من الحالة (4) إلى الحالة (1) ترتفع فيه درجة حرارة مائع التشغيل من T_L إلى T_H



وعند تطبيق الدورة على نظام مغلق (اسطوانة محكمة) بمكبس عديم الاحتكاك يجب تلبية المتطلبات الآتية:

- (أ) بالنسبة لمائع التشغيل يجب أن يكون مثاليًا.
- (ب) مكبس عديم الاحتكاك مع الاسطوانة تامة الاحتكاك بواسطة المكبس وكلاهما تام العزل.
- (ج) يجب أن يكون رأس الاسطوانة من مادة جيدة التوصيل للحرارة.
- (د) مستودع حراري ساخن (خزان حراري) بسعة لانتهائية عند درجة الحرارة القصوى T_H .

(هـ) مستودع حراري بارد (خزان حراري) بسعة لانتهائية عند درجة الحرارة الأدنى T_L .

(و) يجب أن تتجز كل الإجراءات بالدورة ببط شديد لأنها إجراءات إنعكاسية ويمكن بسهولة إثبات أن المحرك الذي يعمل على دورة كارنو وبين درجة الحرارة T_H ، T_L وله أعلى كفاءة ممكنة لذا فهو يمثل المثالية وتقرن به المحركات الأخرى. وبنظره أبعد نرى أن الكفاءة لا تعتمد على مائع التشغيل المستخدم ولا يمكن أن يكون تجديدي نظري مثل الغاز المثالي

1-8-4 كفاءة محرك الغاز المثالي الذي يعمل على دورة كارنوت:

الإجراء 2-1:

كمية الحرارة المضافة Q_H عند ثبات درجة الحرارة T_H :

$$Q_H = RT_H l_n \frac{V_2}{V_1} \dots\dots\dots (i)$$

الإجراء (3-2):

$$\left[\frac{T}{T_1} \right]^{\frac{\gamma}{\gamma-1}} = \frac{T_H \gamma^{p-1}}{T_1} = \left[\frac{T_H}{T_1} \right]^{-1(-1)} \dots\dots\dots (ii)$$

الإجراء (4-3):

كمية الحرارة المفقودة Q_l :

$$Q_l = RT_l l_n \frac{v_1}{v_2} \dots\dots\dots (iv)$$

الإجراء (4-1):

$$\frac{P_1}{P_4} = \frac{T_1^{\gamma-1}}{T_4^{\gamma-1}} = \frac{T_H^{\gamma-1}}{T_l^{\gamma-1}} \dots\dots\dots (v)$$

من المعادلة (iii) والمعادلة (vi)

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

بالتعويض في المعادلة (iv) تصبح

$$Q_2 = RT_l l_n \frac{V_2}{V_1}$$

ومن (i):

$$Q_4 = RT_H l_n \frac{V_2}{V_1}$$

2-8-4 كفاءة دورة كارنو η_c :

$$\eta_c = \frac{dw}{dQ} \dots\dots\dots (3)$$

$$\oint \frac{dw}{dQ} = \frac{Q_H - Q_l}{Q_H}$$

$$\begin{aligned}
&= 1 - \frac{Q_l}{Q_H} \\
&= 1 - \frac{RT_2 m(V_2/V_1)}{RT_H m(V_2/V_1)} \\
&= 1 - \frac{T_l}{T_H} \dots \dots \dots (4)
\end{aligned}$$

وبما أنا الدورة إنعكاسية أي بعكسها نحصل على دورة المضخة الحرارية الثلج:
معامل الأداء لمضخة حرارية تعمل على دورة كارنوت $\beta_{H.C}$:

$$\beta_{H.C} = \frac{Q_H}{Q_H - Q_l} = \frac{1}{1 - \frac{Q_l}{Q_H}} = \frac{1}{1 - Q_1/T_H} \dots \dots \dots (5)$$

معامل الأداء لثلاجة على دورة كارنوت :

$$\beta_{R.C} = \frac{Q_l}{Q_H - Q_l} = \frac{1}{1 - \frac{Q_H}{Q_2}} = \frac{1}{1 - \frac{T_H}{T_2}} \dots \dots \dots (6)$$

9-4 نتائج القانون الثاني:

نتيجة (1):

لا يمكن إنشاء محرك حراري يعمل بين مصدرين حراريين كل لعمل بين درجتي الحرارة (T_H, T_l) بكفاءة أكبر من محرك إنعكاس يعمل بين درجتي الحرارة.

نتيجة (2):

كل المحركات الحرارية اللانعكاسية التي بين مصدرين حراريين لهما درجتي حرارة ثابتتين (T_H, T_l) لها نفس الكفاءة.

نتيجة (3):

كفاءة أي محرك انعكاسي يعمل بين مصدرين (T_l, T_H) لا تعتمد على طبيعة وسط التشغيل ولكنها تعتمد فقط على درجتي حرارة المصدرين الحراريين (T_l, T_H) .
أي من النتائج السابقة يمكن اثباتها وذلك بأن صحة كل منهما لا يتعارض مع أي قانون للديناميكا الحرارية.

مثال:

ما هي القدرة المطلوبة لتشغيل محرك حراري انعكاسي يعمل بين درجتي حرارة $18C^0$ ، $4C^0$ لإنتاج 1200 kg من الثلج في الساعة عند $4C^0$ من ماء عند $15C^0$ علماً بأن:

- الحرارة النوعية للثلج تساوي 2.0 934 kj/kg.k
- والحرارة النوعية للماء تساوي 4.2 kj/kg.k
- والحرارة النوعية الكامنة تساوي 334.5 934 kj/kg.k

الحل:

$$C.O.P = \frac{Q_l}{W}$$
$$= \frac{Q_l}{Q_H - Q_l} = \frac{T_l}{T_H - T_l} = \frac{269}{291 - 269} = 12.23$$

الحرارة الممتصة Q_2 :

$$Q_2 = \frac{1200}{3600} (15 - 0)4.2 + 334.5 + 2.0934 (0 - 4)$$
$$= 119.5 \text{ kw}$$

القدرة المطلوبة لتشغيل المحرك W :

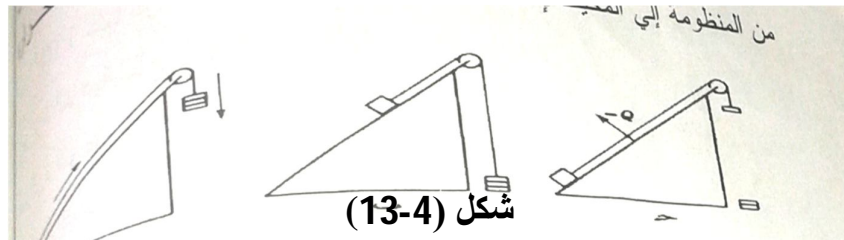
$$W = \frac{119.5}{12.23} = 9.76 \text{ kw}$$

10-4 العوامل التي تجعل الإجراءات لا إنعكاسية:

هناك عوامل كثيرة تجعل الإجراءات لا إنعكاسية وسوف نناقش في هذا الجزء أربعة من هذه العوامل:

1-10-4 الاحتكاك:

من الواضح الاحتكاك يجعل الإجراءات لا إنعكاسياً، ولا يحتاج هذه النقطة فتستخدم منظوم مكونة من كتلة و سطح مائل كما هو مبين بشكل (3-3) فإذا شددت الكتلة إلى أعلى السطح المائل بواسطة ثقل ينخفض إلى أسفل فإن مقداراً معيناً من الشغل يلزم لعمل ذلك، يستفيد جزء من هذا الشغل للتغلب على الاحتكاك بين الكتلة والسطح ويستنفذ جزء لزيادة طاقة الوضع للكتلة يمكن إعادة الكتلة إلى وضعها الابتدائي بإزالة بعض الأثقال حتى تنزلق الكتلة إلى أسفل السطح ويلزم انتقال بعض الحرارة من المنظومة إلى المحيط لإعادة درجة حرارة.



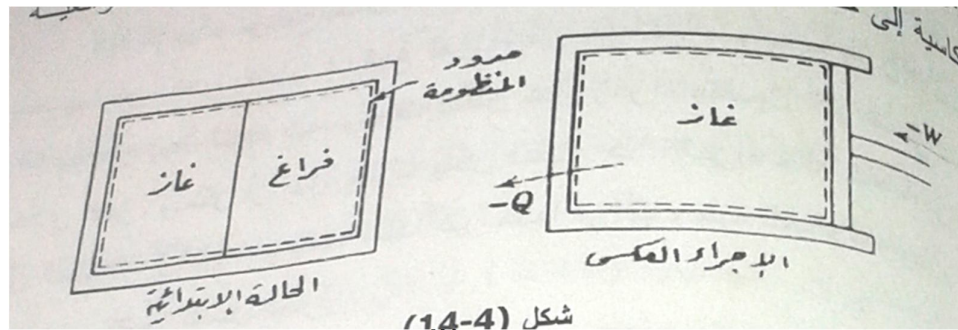
شكل (13-4)

أيضاً أن الاحتكاك يجعل الأجراء لا إنعكاسياً (شكل 13-4) الكتلة إلى حالتها الابتدائية. ولما كان المحيط لا يعود إلى حالته الأصلية عند نهاية الأجراء العكسي، فإننا نستنتج أن الاحتكاك قد جعل الأجراء لا إنعكاسياً وهناك نوع آخر من الاحتكاك يقترن بانسياب الموائع اللزوجية في الأنابيب والممرات كما يقترن بحركة الأجسام خلال موائع اللزوجة.

2-10-4 التمدد غير المقيد:

يوضح شكل (13-4) المثال التقليدي للتمدّد-غير المقيد حيث يكون غاز ما منفصلاً عن حيز مفرغ بواسطة غشاء عند كسر الغشاء يملأ الغاز كل الوعاء ويمكن بيان أن هذا الأجراء لا إنعكاسي وذلك بفحص الأجراء اللازم لإرجاع المنظومة إلى حالتها الابتدائية، وهذا يستلزم ضغط الغاز ونقل حرارة من الغاز حتى نصل إلى الحالة الأصلية وحيث أن الشغل وانتقال الحرارة يقترنان بتغير في المحيط، فإن المحيط لا يعود إلى حالته الابتدائية ولذا فإن التمدد غير المقيد هو إجراء لا إنعكاسي والأجراء المشروح في كل (15-4) هو أيضاً مثال التمدد غير مقيد.

في التمدد اللانعكاسي لغاز يجب أن يوجد فرق منتهاي في الصغر بين القوة التي يبذلها الغاز والقوة التي تقيدته ليكون معدل تحرك الحدود منتهياً في الصغر. وتبعاً لتعريفنا السابق فهذا إجراء به متزن، إلا أنه في الحالات الحقيقية يكون هناك فارق محسوس في القوى فيسبب معدلاً معيناً لتحرك الحدود وبذا تكون الأجراءات الواقعية لا إنعكاسية إلى حد ما.



شكل (14-4)

شكل (4-14) إيضاح أن التمدد غير المقيد الحر يجعل الإجراءات لا إنعكاسية

4-10-3 انتقال الحرارة بسبب فرق محدد لدرجات الحرارة:

تأمل منظومة مكونة من جسمين ، أحدهما في درجة حرارة مرتفعة، والآخر في درجة حرارة منخفضة. دع حرارة تنتقل من الجسم الساخن إلى الجسم الأبرد. الطريقة الوحيدة لإعادة المنظومة إلى حالتها الأصلية هي باستخدام دورة تبريد، وهذا يحتاج إلى شغل من المحيط، كما يحتاج إلى انتقال بعض الحرارة من المحيط، ونظراً لانتقال الحرارة والشغل فالمحيط لا يعود إلى حالته لابتدائية، وبذلك يكون هذا الإجراء لا إنعكاسياً.

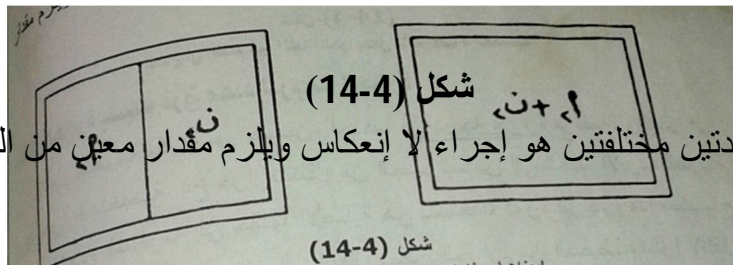
يبرز الآن سؤال مهم : إذا عُرِفَت الحرارة بأنها الطاقة التي تنتقل نتيجة لوجود فرق في درجة الحرارة ، وقد بينت أن انتقال حرارة بسبب فرق درجة حرارة هو إجراء لا إنعكاسي ، وعلى ذلك فكيف يمكن أن يكون إجراء الحرارة لا إنعكاسياً؟

والجواب هو أنه يمكن الوصول إلى إجراء انتقال الحرارة اللانعكاسي عندما يقترب الفرق في درجة الحرارة خلال فرق متناهي الصغر في درجة الحرارة ويستلزم هذا مقداراً لا نهائياً من الزمن أو مساحة لا نهائية لذلك فإن كل إجراءات انتقال الحرارة الحقيقية تتم خلال فارق محسوس في درجة الحرارة، أي أنها لا انعكاسية ، وكلها كبر الفرق في درجة الحرارة ازدادت اللانعكاسية إلا أننا سنجد مفهوم انتقال الحرارة لا إنعكاسي مقيداً جداً في وصف الإجراءات المثالية.

انتقال الحرارة بسبب فرق محدد لدرجات الحرارة:

تأمل منظومة مكونة من جسمين، أحدهما في درجة حرارة مرتفعة والآخر (مكتوب في الصفحة التي قبلها).
خلط مادتين مختلفتين:

هذا الإجراء موضح بشكل (4-14) الذي يبين غازين مختلفتين مفصولين بعضهما عن بعض بغشاء ، إذا قطع الغشاء فإن خليطاً متجانساً من الأكسجين والنتروجين يملأ الحجم كله وسوف نناقش هذا الإجراء بتفصيل أكبر في الفصل التالي: ويمكن أن يقال هنا أنه يمكن اعتبار هذا الإجراء حالة خاصة من التمدد غير المقيد وأن كل غاز يتمدد-تمدداً غير مقيداً في أثناء ملئه للحجم كله ويلزم مقدار معين من الشغل لفصل الغازين.



أيضاح أن خلط مادتين مختلفتين هو إجراء لا إنعكاسي ويلزم مقدار معين من الشغل لفصل الغازين

حيث $C_v = \left(\frac{\partial u}{\partial T} \right)_v$ تسمى بالحرارة النوعية تحت حجم ثابت وتكون خاصية من خواص المادة وتابعة لدرجة الحرارة والحجم النوعي.

أما في درجات حرارة محدودة فيكون متوسط الحرارة النوعية C_{vm} :

$$C_v m = \frac{1 q_1}{T_2 - T_1}$$

تمارين:

1. أوجد الكفاءة الحرارية لمحرك حراري يعمل وفقاً دورة كارنوت بين درجتي حرارة

$$(T_H = 1370C^{\circ}) ، (T_L = 315C^{\circ})$$

$$\eta = 64.21\%$$

2. معامل الأداء لثلاجة وفق دورة كارنوت تعمل بين درجتي حرارة $(T_L = 0C^{\circ})$

$$[\beta = 0.83] (T_H = 40C^{\circ})$$

3. أوجد معامل الأداء لمضخة حرارية تعمل وفق كارنوت بين درجتي حرارة $(T_H =)$

$$[\beta = 9.77] (T_L = 10C^{\circ}) (20C^{\circ})$$

4. دورة حرارية معامل أدائها (4.5) في حالة تشغيلها كمبرد فكم معامل أداء الدورة إذا

$$\text{تم تشغيلها كمضخة حرارية } [\beta = 5.5]$$

5. محرك حراري يعمل بين درجتي حرارة $(T_H = 400C^{\circ})$ و $(T_L = 120C^{\circ})$

وينتج صافي قدره ميكانيكية (80kw) إذا كان هذا المحرك يعمل وفق دورة كارنوت

فما مقدار الكفاءة الحرارية لهذا المحرك وما معدل الحرارة المستقلة إلى المحرك

$$.(47.6\%) (Q_H = 192.33kw)$$

6. مبرد وضع مبرد بغرفة درجة حرارتها $(T_H = 27C^{\circ})$ في حين كانت درجة المبرد

الداخلية $(T_C = -40C^{\circ})$ وكان معدل الطاقة الحرارية التي يتم سحبها من مواد

مخزنة بهذا المبرد (1.25 kw) أوجد:

• أقصى معامل أداء لهذا المبرد. $(\beta = 3.48)$

• أدنى قدرة تشغيل مطلوبة لتشغيل ضاغط المبرد $(W = 0.359 X W)$

7. ثلاجة تعمل وفق دورة بين خزانين حراريتين، حيث تستقبل كمية من الطاقة بمعدل

(G_1) من خزان بارد درجة حرارته $T_L = 250k$ وتطرد كمية أخرى بمعدل (Q_H)

إلى خزان ساخن درجة حرارته $(T_H = 300k)$. المطلوب توضيح ما إذا كانت

المعلومات التالية هي لدورة ثلاجة انعكاسية. أو لا إنعكاسية (حقيقية) أم لدورة

مستحيلة الحدوث.

- a- $Q_l = 1000 \text{ KW}$, $W = 400 \text{ KW}$
b- $Q_H = 2200 \text{ KW}$, $W = 2000 \text{ KW}$
c- $Q_H = 3000 \text{ KW}$, $W = 500 \text{ KW}$
d- $W = 400 \text{ KW}$, $\beta = 0$

8. محركات حرارية تعمل وفق دورة بين خزائن حراريين، حيث تستقبل طاقة حرارية بمعدل (Q_H) من خزان ساخن درجة حرارته ($T_H = 200 \text{ K}$) وتطرد آخر بمعدل (Q_l) إلى خزان بارد درجة حرارته ($T_l = 400 \text{ K}$) المطلوب ما إذا كانت المعلومات التالية هي لدورة محرك حراري إنعكاسي أو إلى انعكاسي (حقيقة) أم مستحيلة الحدوث؟

- a- $Q_H = 1000 \text{ kw}$, $W_{\text{net}} = 850 \text{ kw}$
b- $Q_H = 2000 \text{ kw}$, $Q_l = 400$

9. مخترع يدعى أنه قام بتطوير ثلاجة معامل أدائها (7) يمكنها حفظ مواد عقد درجة حرارة ($T_l = 10 \text{ C}^\circ$) ، في جو غرفة درجة حرارتها ($T_H = 25 \text{ C}^\circ$) فكيف يمكن التأكد من صحة هذا المخترع؟

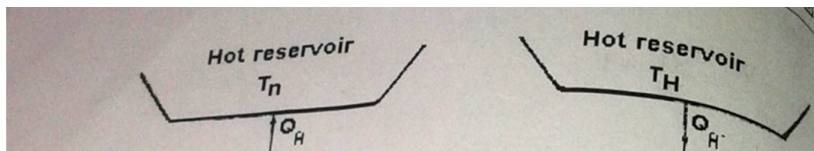
10. يقترح تدفئة منزل في فصل الشتاء باستخدام مضخة حرارة وذلك لإبقاء درجة حرارة المنزل ($T_H = 20 \text{ C}^\circ$) طوال الوقت في حين كانت درجة حرارة الجو الخارجي ($T_l = -10 \text{ C}^\circ$) ، وكان معدل الفقد الحراري من المنزل إلى الجو الخارجي (25kw) أوجد أقل قدر مطلوبة لتشغيل المضخة [$W = 2.85 \text{ KW}$].

11. مضخة حرارية معامل أدائها (5) والقدرة المطلوبة لتشغيلها (150)، أوجد معدل انتقال الحرارة المطرودة من المضخة مد استخدات لتسخين ماء سائل من درجة حرارة ($T_l = 50 \text{ C}^\circ$) إلى درجة حرارة ($T_H = 70 \text{ C}^\circ$).

أوجد معدل سريان الماء ($m = 2.98 \text{ kg}$) علماً بأن السعة الحرارية لها ($C = 4.2 \text{ kg/gk}$)

12. المعلومات المدونة لاحقاً يدعى أنها لمجموعة محركات حرارية تعمل بين درجتين حرارة ($T_H = 727 \text{ C}^\circ$) و ($T_C = 127 \text{ C}^\circ$) المطلوب التأكد من صحة هذه المعلومات (أي لا تتعارض مع قوانين الديناميكا الحرارية).

$Q_H = 300 \text{ Kw}$	$W_{\text{net}} = 160 \text{ Kw}$	$Q_C = 140 \text{ kw}$	المحرك الأول
$Q_H = 300 \text{ Kw}$	$W_{\text{net}} = 180 \text{ Kw}$	$Q_C = 180 \text{ kw}$	المحرك الثاني
$Q_H = 300 \text{ Kw}$	$W_{\text{net}} = 170 \text{ Kw}$	$Q_C = 140 \text{ kw}$	المحرك الثالث



شكل (15-4)

$$1- T_H = 1370 + 273 = 1643K$$

$$T_l = 315 + 273 = 588k$$

$$\eta_C = 1 - \frac{T_l}{T_H}$$

$$\eta_C = 1 - 588/1643 = 64.21\%$$

$$\beta_C = \frac{Q_l}{W} = \frac{1}{Q_H/Q_2} = \frac{1}{T_h/T_{2-1}} = \frac{1}{\frac{40 + 273}{0 + 273}} = 6.83$$

$$2- \beta_H = \frac{Q_H}{W} = \frac{Q_H}{Q_H - Q_L} = \frac{1}{1 - \frac{Q_L}{Q_H}}$$

$$\beta_H = \frac{1}{1 - T_l/T_H} = \frac{1}{1 - \frac{10 + 273}{20 + 273}} = 9.77$$

$$3- \beta_H = \frac{Q_H}{W} = \frac{Q_l + W}{W} = \frac{Q_l}{W} + 1$$

$$\beta_H = \beta_R + 1$$

$$W = 80kw = Q_H - Q_l$$

$$4- \beta_H = \beta_R + 1 = 4.5 + 1 = 5.5$$

$$5- W = 80KW = Q_H - Q_l$$

$$\int = 1 - \frac{Q_l}{Q_H} = 1 - \frac{T_l}{T_H}$$

$$= 1 - \frac{120 + 273}{400 - 273} = 41.6\%$$

$$Q_l = 1.25 \text{ kw}$$

$$6- \beta_H = \frac{Q_l}{W} = \frac{Q_l}{Q_H - Q_l}$$

$$\beta_{T,l} = \frac{1}{T_H \setminus T_L - 1}$$

أعلى أداء يكون عند العمل على دورة كارنوت:

$$= \frac{1}{\frac{27 + 273}{-40 + 273} - 1}$$

$$3.48 = \frac{1.25}{W}$$

$$\therefore W = 0.359 \text{ KW}$$

$$Q_l = 1000 \text{ kw}$$

$$W = 400 \text{ kw}$$

$$, Q_4 + Q_l = W$$

$$1000 + 400 = 1400$$

باستخدام متباينة كلاوزيوس:

$$\oint \frac{\delta Q}{T} = \frac{Q_H}{T_H} + \frac{Q_l}{T_l}$$

$$-\frac{1400}{300} + \frac{1000}{250} < 0$$

الثلاجة لا إنعكاس (حقيقة)

$$\beta_a = \text{معامل الأداء الحقيقي} , Q_H = 2200 \text{ kw}, Q_2 = 2000 \text{ kw}$$

$$\beta_a = \frac{Q_l}{W} = \frac{Q_l}{Q_H - Q_l} = \frac{2000}{2200 - 2000} = 10$$

$$\beta_c = \frac{1}{T_H/T_l - 1} = \frac{1}{300/250 - 1} = 5$$

11-4 مبادي الديناميكا الحرارية:

وحيث أن معامل الأداء لدورة كارنو (β_C) أكبر من معامل الأداء للدورة المعطاة (β_R) فإن ادعاء المصمم يكون صحيحاً.

$$-\frac{T_L}{T_H}$$

$$-\frac{1}{\frac{-10 + 273}{1 - 20 + 273}}$$

$$= 9.77$$

$$9.77 = \frac{Q_H}{W} = \frac{Q_L + W}{W} = \frac{Q_L}{W} + 1 = 8.77$$

$$\frac{Q_H}{W} = 8.77 \rightarrow W = 2.85kw$$

$$\beta = 5 \quad , \quad W = 50kw$$

$$\frac{Q_H}{50} = 8.77 \rightarrow Q_H = 250kw$$

$$= Q_H - W \simeq 250 - 50 = 200kw$$

$$= m \cdot c \cdot \Delta T$$

$$= (20) \cdot (4.2)$$

$$= 2.98kg$$

بالنسبة للمحرك الأول من القانون الأول:

$$Q_H - Q_L$$

$$300 - 140 = 160kw$$

وهذه المعلومات لا تتعارض مع القانون الأول وبالنسبة للمحرك الثالث من القانون الأول $300 - 140 = 160kw$ وهذا يتعارض مع القانون المعطاة وبالتالي تتعارض مع القانون وأيضاً لا نلجأ للقانون الثاني لتطبيقه.

$$\eta_C = 1 - \frac{T_C}{T_H}$$

$$= 1 - \frac{127 + 273}{227 + 273} = 0.5$$

$$\eta = \frac{W}{Q_H}$$

$$= \frac{160}{300} = 0.53$$

حيث أن $\eta_c > \eta$

لتعارض المعلومات المعطاة مع القانون الثاني بالنسبة للمعدل الثاني..
القانون الأول $W_{net} = 300 - 180 = 120$ وهي تتعارض مع المعلومات المعطاة .
إذاً المعلومات المعطاة تتعارض مع القانون الأول ، وبالتالي لا يلجأ لتطبيق القانون الثاني.

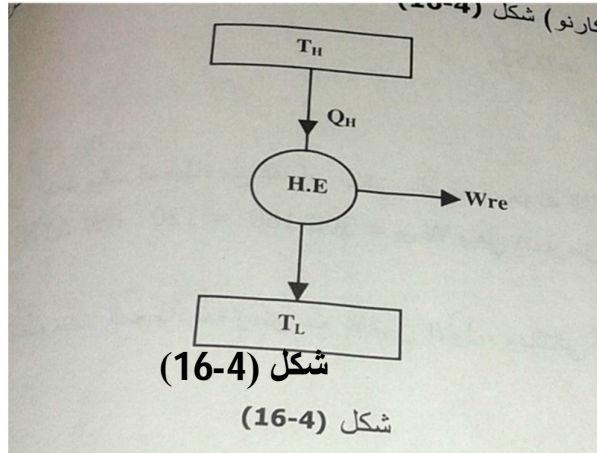
12-4 الانتروبي:

عند تناولنا للقانون الثاني أخذنا في الاعتبار الدورات والتي تقابلنا ولكن في بعض الأحيان نحتاج أن نتعامل مع الإجراءات والتي تقابلنا في الكثير من حياتنا.
مثل إجراء الاحتراق في محرك السيارة وتبريد قوح القهوة أو العمليات في أجسامنا.
وفي هذا الباب نجد خاصية جديدة مستنتجة من القانون الثاني تكمن في معالجة الإجراءات كميأ وهي خاصية الانتروبي ولأهمية هذه الخاصية وصف علم الديناميكا الحرارية بأنه علم الطاقة والانتروبي ، وسوف يتضح ذلك من الدراسة.

13-4 متباينة كلاوزيوس:

1. دورة انعكاسية.

يمكن تمثيل أي دور انعكاسية بسلسلة من دورات كارنو ولذلك سوف نعتبر دورة لمحرك حراري انعكاسي يعمل بين مستودعين حراريتين عند درجات حرارة T_H ، T_L (دورة كارنو).



شكل (16-4)

شكل (16-4)

فإن

$$\frac{\delta Q}{T} = \frac{Q_H}{T_H} - \frac{Q_L}{T_L}$$

فمن تعريفات درجات الحرارة المطلقة وكفاءة المحرك المثالي:

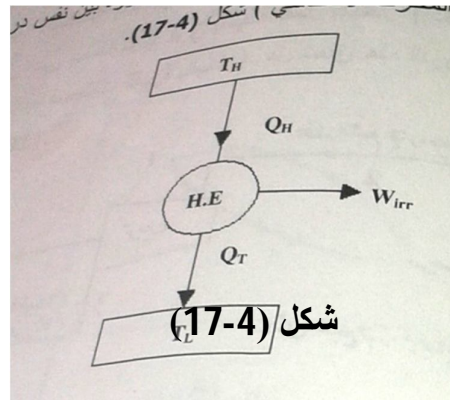
$$1 - \frac{Q_L}{Q_H} = 1 - \frac{T_L}{T_H} \quad \therefore \frac{Q_L}{Q_H} = \frac{T_L}{T_H}$$

وبنفس الطريقة يمكن عمل المحاولات معادلة لدورات المبردات الإنعكاسية التي تؤدي بها إلى نفس الاستنتاجات وعلى ذلك يمكن كتابة الآتي وهي $S_{rr} = 0$ وهي ما يعرف بمعادلة كلاوزيوس، وحيث يكون التساوي قائماً على حالة الدورات الانعكاسية وباستخدام معادلة كلاوزيوس محطة مولد قوى بسيطة تعمل بالبخار (تختلف هذه الدورات من الدورة العالية لمحطات القدرة بالبخار) هل تحقق هذه الدورة متباينة كلاوزيوس شكل (4-18).

$$\oint \frac{\delta Q}{T}$$

بالتعويض من (2) في (1):

أن لكل دورات المحركات الحرارية الانعكاسية يكون $\oint \frac{\delta Q}{T}$ دورة لا انعكاسية لناخذ محرك غير إنعكاسي يعمل تبعاً لدورة بين نفس درجتي الحرارة T_H ، T_L (درجتي المحرك الانعكاسي) (4-17)



باستعمال القانون الثالث:

$$W_{irr} < W_{rer}$$

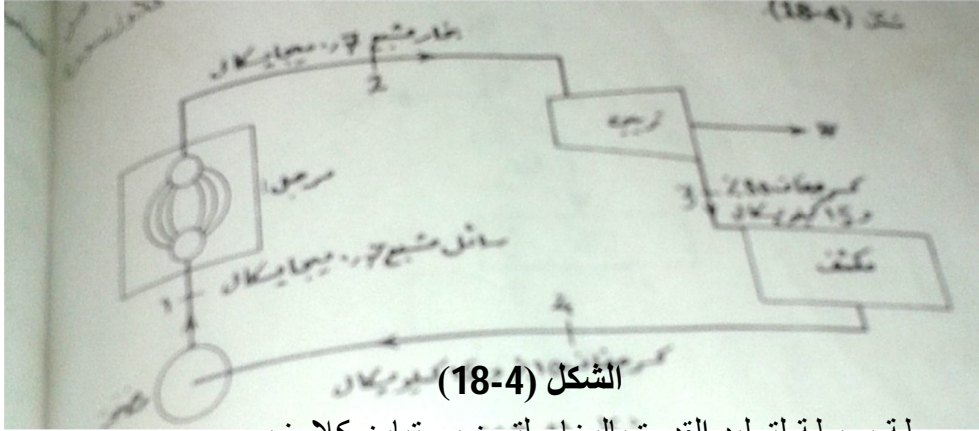
$$Q_H - Q_L < Q_H - Q_L$$

$$Q_L > Q_L$$

وبالتالي نجد أن:

$$\frac{Q_H}{T_H} - \frac{Q_L}{T_L} < 0$$

وبنفس الطريقة يمكن عمل محاولات معادلة للدورات للمبردات الإنعكاسية التي تؤدي بها إلى نفس الاستنتاجات وعلى ذلك يمكن كتابة الآتي وهي $S = 0$ وهي ما تعرف بمعادلة كلاوزيوس، وحيث يكون التساوي قائماً على حالة الدورات اللانعكاسية وباستخدام معادلة كلاوزيوس بالنسبة لمولد قوي بسيطه تعمل بالبخار (وتختلف هذه الدورة من الدورة العالية لمحطات القدرة بالبخار) . هل تحقق هذه الدورة متباينة كلاوزيوس.



هذا الشكل محطة بسيطة لتوليد القدرة بالبخر لتوضيح تباین كلاوزيوس .

$$\oint \frac{\delta Q}{T} = \int_1^2 \left[\frac{\delta Q}{T} \right]_B + \int_3^4 \left(\frac{\delta Q}{T} \right)_C$$

$$\frac{12^Q}{T_1} + \frac{24^Q}{T_2} \simeq b_2 - b_1 = 20663 \text{ KJ/kg}$$

$$T_1 = 35 - 97 + 273 \text{ k}$$

$$q^o = h_4 - h_3 = 463.4 - 2361.8 = -1898 - 4 \text{ kg/kg}$$

$$T_3 = 35 - 97 + 273 \text{ k}$$

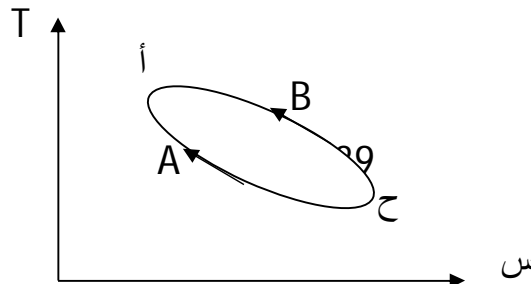
$$\therefore \oint \frac{\delta Q}{T} = \frac{2066.3}{164.97 + 273} - \frac{1898.4}{53 - 97 + 273} = -1.087 \text{ kJ/kg}$$

وهذا يتفق متباينة كلاوزيوس وبالتالي لا يتعارض مع القانون الثاني في الديناميكا الحرارية.

$$\oint \left(\frac{\delta Q}{T} \right)_{rev} = 0$$

$$\therefore 0 = \int_{1A2} \left(\frac{\delta Q}{T} \right)_{rev} + \int_{2B1} \left(\frac{\delta Q}{T} \right)_{rev}$$

$$\int_{1A2} \left(\frac{\delta Q}{T} \right)_{rev} = - \int_{2B1} \left(\frac{\delta Q}{T} \right)_{rev}$$



شكل (4-19)

$$\int_{1A2} \left(\frac{\delta Q}{T} \right)_{rev} = \int_{2B1} \left(\frac{\delta Q}{T} \right)_{rev}$$

أي أن تكامل القيمة $\frac{\delta Q}{T}$ على أي جزء إجراء انعكاسي بين الحالتين فمنه النظام يعطي قيمة ثابتة وبالتالي يمكن اعتبار قيمة التكامل بين الحالتين 1 و 2 خاصية ويعطي النظر عن نوع الإجراء وفإن $\int \left(\frac{\delta Q}{T} \right)_{rev}$ تعتبر عن خاصية (حيث تعتمد على الحالة 1 أو الحالة 2 لا تعتمد على المسار بينهما) أطلق عليها اسم الانتروبي ويروز لها بالرمز S :

$$\Delta S = \int_1^2 \left(\frac{\delta Q}{T} \right)_{rov}$$

$$\Delta S = \left(\frac{\delta Q}{T} \right)_{ror}$$

حيث ror يعني أن الإجراء انعكاسي وعلى ذلك فالتعبير في الانتروبي مقياس لتغير الحالة :

$$S_2 - S_1 > \int_1^2 \left(\frac{\delta Q}{T} \right)_r$$

وهي خاصية ابتدائية اعتمدت في تعريفها على الإجراء الإنعكاسي إما تكامل القيمة $\left(\frac{\delta Q}{T} \right)$ على مسار إجراء غير انعكاسي فإنه لا يساوي التغير في الانتروبي بل يكون أصغر من قيمة التغير في الانتروبي حيث:

$$\int_1^2 \left(\frac{\delta Q}{T} \right)_r > \int_1^2 \left(\frac{\delta Q}{T} \right)_{or}$$

$$S_2 - S_1 > \int_1^2 \left(\frac{\delta Q}{T} \right)_{or}$$

ويمكن استنتاج هذه المتباينة باستخدام متباينة كلاوزيوس على دورتين الأولى، حيث الدورتين انعكاسيين (1 A 2) ، (2 B 1) والثانية ذات إجراء انعكاسي (1A2) والإجراء لا انعكاسي (2B2) ثم الطرح

من ذلك تكتب المتباينة بشكل عام الإجراءات الانعكاسية والغير انعكاسية.

$$S_2 - S_1 \geq \int_1^2 \frac{\delta Q}{T}$$

وفي حالة الأنظمة المعزولة حرارياً (أديباتيك).

$$S_2 - S_1 \geq 0$$

أما في التغير في الانتروبي لإجراء أديباتيك $S_2 - S_1 \geq 0$ غير انعكاسي يساوي صفر والإجراء الأخير تكون في حالة الانتروبي ثابتة ويسمى إجراء ايزونتروبيك.

14-4 أنتروبي المادة النقية:

تعتبر الانتروبي خاصية شاملة إذ تعتمد على الكتلة وبالتالي يمكن جولة الانتروبي النوعي (الأنتروبي لوحدة الكتلة) في جداول الخواص للبريناميكا الحرارية لبقية الخواص (u, h, u) للمواد المختلفة (البخار) الأمونيا ، الفريون ..) ويرمز لها بالرمز (S) ووحدتهما ($kJ/kg.k$).

لكونها خاصية توخذ كمحور للإحداثيات كبقية الخواص. وتستخدم مخططات لييد (عالم ألماني) ($h-s$) كمخططات لبخار على مدى واسع والملاحم العامة بهما مشابهة لكل المواد (شكل 20-4) وفي منطقة التشبع تستخدم نفس المعادلة السابقة.

استعمال كسر الجفاف المستخدمة J, u, h حيث S .

وقيم الانتروبي للسائل المضغوط مدونة بالجدول بنفس الطريقة المدونة بها الخواص الأخرى.

وهذه الخواص أساساً دوال في درجة الحرارة ولا تختلف عن خواص السائل المشبع عند نفس الدرجة وأن أنتروبي السائل المضغوط أقل منها مثل المشبع عند نفس درجة الحرارة لكل درجات الحرارة المجدولة عدا درجات الصفر المئوي كما يجب أن نتذكر بأنه لمعظم المواد يكون الفرق في الانتروبي.

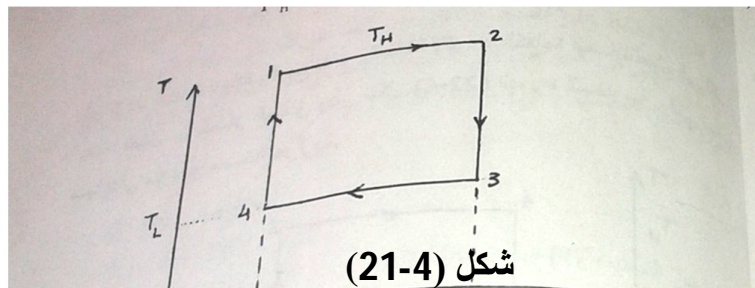
السائل المضغوط والسائل المشبع عند درجة الحرارة نفسها طفيفاً (إجراء بثبوت الضغط برسم عادة منطبقاً على خط السائل المشبع) شكل (20-4) أن نتفهم الشكل العام لهذه الخطوط حين نبين إجراء ضخ السوائل وحيث أننا قد أيدنا هذه الملاحظة للماء يجب أن نذكر أنه لمعظم الفرق في الانتروبي بين السائل المضغوط والسائل عند درجات الحرارة نفسها بحيث أن إجراء تسخين سائل بثبوت الضغط برسم عادة منطبقاً على خط المشبع حتى

نصل إلى درجة التشبع كما في الشكل (4-20) وهكذا فلو سخن ماء ميحا بسكال وصفر مئوي إلى درجة حرارة التشبع يمثل إجراء التسخين الذي ينطق على خط تبع السائل.

شكل (4-20) خريطة درجة الحرارة – الانتروبي توضح خواص السائل المضغوط (ماء)
4-15 الانتروبي للإجراءات الانعكاسية:-

من المعروف أن دورة كارنو تعتبر مثالاً للإجراءات الانعكاسية (أربعة دورات انعكاسية). ولذلك سوف تعتبر أن مائع التشغيل لمحرك حراري يعمل تبعاً لدورة كارنو هو النظام. والشكل (4-17) يوضح هذا الإجراء وتمثل المساحة تحت المنحنى (2-1-1-2) الحرارة المنتقلة إلى مائع التشغيل خلال هذا الإجراء.

$$S_2 - S_1 \geq \int_1^2 \left(\frac{\delta Q}{T} \right)_r = \frac{1}{T_H} \int_1^2 \delta Q = \frac{1}{T_H} Q_2$$



الجزء الثاني أديباتيك انعكاسي (ايونتروبيك) وفقاً للعلاقة تكون فيه الانتروبي ثابتة ويمثله الخط 2-3. حيث الحالة 3 عند درجة الحرارة T_L لمائع التشغيل والإجراء الثالث إجراء انعكاس.

عند ثبوت درجة الحرارة تنتقل في اثنائية حرارة مائع التشغيل إلى خزان الحرارة.

4-16 الحرارة ذات درجة الحرارة المنخفضة.

$$S_4 - S_3 = \int_3^4 \left[\frac{\delta Q}{T} \right] = \frac{3Q_4}{T_L}$$

وتمثل المساحة تحت الخط 3-4-5-3 الحرارة المنتقلة من مائع التشغيل إلى خزان الحرارة المنخفضة ونذكر هنا بأن انتقال الحرارة هنا بالسالب يقابله تغير في الانتروبي بالسالب بعكس إجراء 1-2 كان انتقال الحرارة بالموجب يقابله تغير في الانتروبي بالموجب.

الإجراء الرابع الذي يتم الدورة أيونثروبيك:

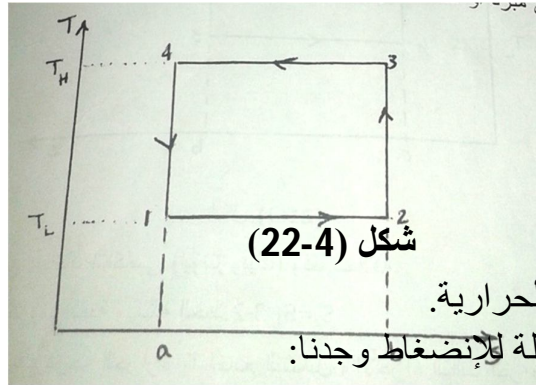
وحيث أن الشغل الصافي للدورة يساوي صافي الحرارة المنقولة يتبين المساحة (1-2-3-4-5-1)

تمثل الشغل الصافي للدورة كفاءة الدورة $m+h$.

$$\eta + h = \frac{W_{net}}{Q_H} = \frac{\text{المساحة } 1-4-3-2}{\text{المساحة } 1-2-3-4} = \frac{1-4-3-2}{1-ش-\gamma-2}$$

$$\therefore = 1 - \frac{T_L}{T_H}$$

أي تزداد الكفاءة بزيادة T_H مع بقاء T_L ثابتة وتزداد الكفاءة أيضاً لتصل إلى 100 عندما تصل T_L للعنصر المطلق ويبين الشكل (22-4) الدورة المعكوسة والتي تحصل منها على مبرد أو مضخة حرارية.



الاثنتين هامتين في الديناميكا الحرارية.

القانون الأول لمادة بسيطة قابلة للانضغاط وجدنا:

$$SQ = dU + SW \dots \dots \dots (1)$$

(عند إهمال طاقتي الحركة والوضع):

لإجراء إنعكاسي عادة انضغاطية:

$$SQ = Tds, SW = PdV \dots \dots \dots (2)$$

من (1) و(2)

$$\therefore Tds = du + PdV$$

تعتبر المعادلة (1) عن العلاقة بين الخواص في الإجراء الإنعكاسي بين الحالتين (الابتدائية والنهائية) فإن المعادلة (2) تكون أيضاً صالحة لأن التغير من الخواص لا يعتمد على المسار لكنه يعتمد فقط على الحالتين الابتدائية والنهائية وبالتالي فإن التغير في الخواص في الإجراء الإنعكاسي هو نفسه في الإجراء الغير إنعكاسي وتصبح المعادلة (3) صالحة للإجراءين:

$$\therefore H = U + PV$$

$$\therefore dH = dU + d(PV) \dots\dots\dots(4)$$

$$\therefore dU = dH - PdV - VdH.$$

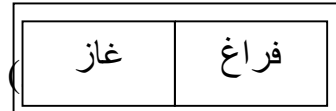
بتعويض عن المعادلة (4) في المعادلة (3) بوحدة الكتلة:

$$Tds = dH - VdP \Rightarrow dH - VdP \Rightarrow dU + Pdu \Rightarrow dh. UdP$$

بوحدة الجزئي.

17-4 الشغل المفقود:

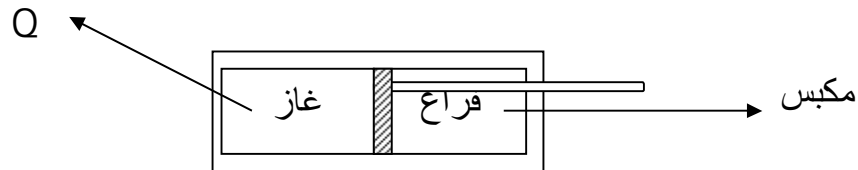
نفترض وعاء غشاء رقيق يفصل بين الغاز والفراغ شكل (4-23) يحدث في الغشاء ثقباً صغيراً بحيث: يملأ الغاز الحجم كله يفرض أن الحرارة تنتقل بحيث تكون درجة الحرارة ثابتة.



وحيث أن الشغل في هذا الإجراء (إجراء لا إنعكاسي) يساوي صفر. من القانون الأول نجد أن:

$$SQ = du$$

وبمقارنة هذا الإجراء اللانعكاسي بإجراء انعكاسي بين نفس الحالتين وذلك يجعل الغاز يتمدد داخل مكبس عديم الاحتكاك شكل (4-24) أثناء انتقاله كمية من الحرارة بحيث تظل درجة الحرارة ثابتة.



شكل (4-24)

$$\partial Q = du + Sw \text{ من القانون الأول.}$$

حيث أن الإجراء الانعكاسي: $Q = Tds$, $Sw = bdV$
 الفرق الأساسي بين الإجراءين في أن الإجراء الأول (الانعكاسي) ، كان الشغل يساوي
 صفر بينما كان الشغل في الإجراء الانعكاسي أكبر.
 أي أنه يوجد شغل مفقود (LW) في الإجراء الانعكاسي.
 أن الإجراءين اللانعكاسي والانعكاسي فإنه يوجد بينهما درجات مختلفة.
 أي أن الشغل المفقود يمكن أن يتغير من صفر إلى نهاية عظمى.

$$\therefore PdV = SW + \partial (LW) \dots\dots\dots (1)$$

حيث الشغل المفقود $\delta(LW)$

الشغل الفعلي $\delta W =$

$$\therefore Tds = du + PdV \dots\dots\dots (2)$$

بتعويض عن المعادلة (1) في المعادلة (2)

$$\therefore Tds = du + PdV \dots\dots\dots (3)$$

$$\therefore Tds = du + \delta W + \delta (LW)$$

أي أن:

المعادلة (3) تصبح: $\delta Q = du + \delta W$

$$Tds = \delta Q + \delta (LW) \dots\dots\dots(4)$$

$$ds = \frac{\delta Q}{T} + \frac{\delta (LW)}{T} \dots\dots\dots(5)$$

والمعادلة (5) علاقة في كل متساوية وذلك بعد أن استتجنا مسبقاً العلاقة في المتباينة على شكل:

$$ds \geq \frac{\delta Q}{T}$$

من (5) ، (6) توصلنا إلى نفس النتيجة السابقة في الإجراء الانعكاسي حيث:
 الشغل المفقود مساوياً للصفر:

$$\therefore ds \geq \left[\frac{\delta Q}{T} \right]_{rev}$$

الانتروبي في بعض حالات الأنظمة المغلقة:

الانتروبي في الغاز المثالي:

يبين القانون الأول والثاني:

$$Tds = du + PdV$$

وبالنسبة للغاز المثالي فإن

$$C_v dT \quad , \quad \frac{P}{T} = \frac{R}{V} \dots\dots\dots (2)$$

$$ds = C_{V0} \frac{dT}{T} + R \frac{dV}{V} \dots\dots\dots(3)$$

بإجراء التكامل في الحالة (1) إلى الحالة (2):

$$S_2 - S_1 = \int_1^2 C_{V0} \frac{dT}{T} + R \ln \frac{V_2}{V_1} \dots\dots\dots (4)$$

وأيضاً وجدنا أن:

$$Tds = dh - VdP \dots\dots\dots(5)$$

$$dh = C_{P0} Td - \frac{V}{T} = \frac{R}{P} \dots\dots\dots(6)$$

وبالنسبة للغاز المثالي فإن: (6) تصبح المعادلة رقم (5):

$$ds = C_{p0} \frac{dT}{T} - R \frac{dp}{p} \dots\dots\dots (7)$$

وبإجراء التكامل:

$$S_2 - S_1 = \int C_{p0} \frac{dT}{T} - R \ln \frac{P_2}{P_1} \dots\dots\dots (8)$$

بالنسبة للحرارة النوعية C_{p0} في المعادلات 4,8 فأمّا تصبح المعادلات كالاتي:

$$S_2 - S_1 = C_{p0} \ln \frac{T_2}{T_1} + R \ln \frac{V_2}{V_1} \dots\dots\dots (9)$$

$$S_2 - S_1 = C_{p0} \ln \frac{T_2}{T_1} - R \ln \frac{P_2}{P_1} \dots\dots\dots (10)$$

عند إجراء التكامل السابق في المعادلات 8 ، 4 على خط $\frac{1}{10}$ خط قدرة باسكال (إجار) من درجة حرارة أساس T_0 (تؤخذ عندها قيمة الانتروبي بصفر) عند درجة حرارة T وقيمة الانتروبي المحسوبة بهذه الطريقة تسمى إنتروبي الحالة ويرمز لها بالرمز S^0 والتي هي دالة :

$$S_T^0 = \int_{T_0} \frac{C_{op}}{T} dT \dots\dots\dots (11)$$

بأنها هي دالة في درجة الحرارة فقط وبذا يمكن جدولتها وبالتالي يكون التغير في الانتروبي بين الحالتين 1 ، 2 يعطي بالعلاقة.

$$S_2 - S_1 = (S_{T_2}^0 - S_{T_1}^0) - R \ln \left[\frac{P_2}{P_1} \right] \dots\dots\dots (12)$$

مثال:

أحسب التغير في الانتروبي لكل كيلو جرام من الهواء إذا سخن من $300k$ إلى $600R$ في تسخين ينخفض فيه الضغط من $400kPa$ إلى $30kPa$ بافتراض.
(1) ثبوت الحرارة النوعية ، (2) تغير الحرارة النوعية باستخدام المعادلة (9)

$$= 105535 \ell_n \left[\frac{600}{300} \right] - 0.287 \ell_n \left[\frac{300}{400} \right] = 0.778 kJ/kg$$

$$s_{T_1} = 2.5153 \frac{kJ}{kg} \cdot k, s_{T_2}^o = 302223 kJ/kg \cdot k$$

باستخدام المعادلة رقم (12)

$$S_2 - S_1 = 2.223 - 2.5153 - 50.287 \ell_n \left[\frac{300}{400} \right] = 0.7897 kJ/kg \cdot k$$

ملاحظة أن التغير في الانتروبي متقارب في الحالتين:

ب/ تغير الانتروبي في المواد السائلة والصلبة:

نجد في المواد لسائلة والصلبة أن الحجم تقريباً يعتبر ثابت أي أن $dV = 0$ وتطبيق

القانون الأول:

$$\delta q = du \quad (\delta W = 0)$$

وبتطبيق الثاني:

$$= CdT \quad \delta q = Tds$$

$$\therefore Tds = CdT \Rightarrow ds = C \frac{dT}{T}$$

وبتكامل الطرفين من الحالة (1) إلى الحالة (2):

حيث:-

$$\therefore S_2 - S_1 = C \ell_n \frac{T_2}{T_1}$$

$C \equiv$ الحرارة النوعية للنظام.

ج/ مبدأ زيادة الانتروبي:

وهذا التطبيق ينطبق على احتراق الوقود في محرك السيارة وعلى إجراء تبريد كوب الشاي أو قذح القهوة وغير ذلك من الأمثلة).

مثال:-

2kg بخار من الماء المشبع عند $90C^0$ ثم تكثيفها إلى سائل مشبع تحت إجراء ثابت الضغط وذلك بنقل حرارة إلى جو محيط درجة حرارته $20C^0$ بين إمكانية حدوث هذا الإجراء باستخدام خاصية الانتروبي (مبدأ زيادة الانتروبي).
الحل: من جداول البخار نجد أن:

$$S_{fg} = 6 - 2866 \text{ kJ/kgK} \text{ انتروبي}$$

$$h_{fg} = 2283 - 2 \text{ kJ/kgK} \text{ انثالبي}$$

$$S_{sys} = S_{fg} = mS_{fg} = -2(6 - 2866) = -12.5732 \text{ kJ/kg}$$

وبما أن الإجراء ثابت الضغط:

$$Q = mh_{fg}$$

$$= 2(2283.2) = 4566.4 \text{ kJ}$$

$$T = 20 + 273 = 293 \text{ K}$$

$$S_{sur} = \frac{Q}{T} = \frac{4566.4}{293} = 15.5849 \text{ kJ/k}$$

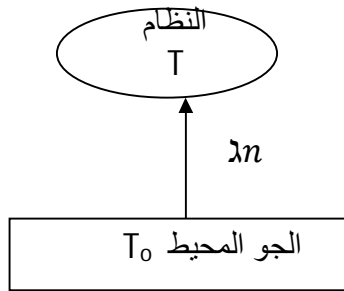
الانتروبي الكلي S_+

$$S_1 = S_{sys} + S_{sur}$$

$$= -12 - 5732 + 15.5849 = 3.012$$

إن إشارة S_+ موجبة فإنها تتوقف مع مبدأ زيادة الانتروبي وبالتالي لا تتعارض مع القانون الثاني.

تعتبر المنظومة شكل (4-25) حيث تنتقل كمية من الحرارة δQ من المحيط ذو درجة الحرارة T_0 إلى نظام ذو درجة حرارة T :



أي أن النظام يفيد من حالته:

$$dS \int_{syst} \geq \frac{\delta Q}{T}$$

بالنسبة للجو المحيط :

$$dS \int_{surr} = - \frac{\delta Q}{T_o}$$

$$dS \int_T = \frac{\delta Q}{T} + ds \int_{surr}$$

: $ds \int_T$ أن التغير الكلي في الانتروبي

$$\geq \frac{\delta Q}{T} - \frac{\delta Q}{T_o}$$

$$\geq \delta Q \left[\frac{1}{T} - \frac{1}{T_o} \right]$$

أثبت أن $\frac{1}{T} - \frac{1}{T_o}$ و δQ سالبتان وبالتالي نستنتج أن:

$$dS \int_T = dS \int_{SYSr} + dS \int_{SYrr} \geq 0$$

حيث علاقة التساوي للإجراءات الانعكاسية علاقة $>$ للإجراء اللانعكاسية كما أن هذه العلاقة (مبدأ زيادة الانتروبي) تبين الاتجاه الذي يحدث فيه الإجراء. وبهذا يمكن اعتبار أن مبدأ زيادة الانتروبي هضاً كميّاً عاماً للقانون الثاني من وجهة النظر الجزئية.

الفصل الخامس

الخاتمة والنتائج والتوصيات

1-5 الخاتمة:

في ضوء ما ذكرناه نأمل أن نكون قد وفقنا في عرض مفهوم قوانين الديناميكا الحرارية وتطبيقاتها ، وكذلك مفهوم الحرارة وأهميتها في الحياة، وتأثيرها على شتى النواحي العلمية.

ولقد ألقينا الضوء على أهمية قوانين الديناميكا الحرارية في شتى المجالات بصورة موجزة وتطبيقاتها بصورة منفصلة ، والاستفادة من تطبيقاتها في المستقبل. لذلك يجب العمل على الاستفادة من التطبيقات في إحداث إشكالات واختراعات تفيد البشرية في مجالات العلم وتسريع الحياة.

2-5 النتائج:

لقد توصلت الدراسة إلى العديد من النتائج:

1. كيفية انتقال الحرارة بين الأجسام.
2. لا يمكن إنشاء محرك حراري يعمل بين مصدرين حراريين كل منهما يعمل بين درجتي حرارة (T_1, T_H) .
3. كيفية عمل دورة كارنو الانعكاسية.
4. كيفية عمل معالجة الإجراءات اللانعكاسية.

3-5 التوصيات:

توصي الدراسة بالآتي:

- ادخال التطبيقات الديناميكا الحرارية في منهج المرحلة الثانوية.
- دراسة تطبيقات قوانين الديناميكا الحرارية ومعرفة إمكانية استخدامها وتطويرها.
- توفير مصادر من مراجع وبحوث متعلقة بالديناميكا الحرارية.
- إدراج جانب عملية إضافة إلى الجانب النظري.

4-5 الصعوبات:

- لا يمكن إنشاء محرك حراري يعمل بين مصدرين حراريين.
- من المستحيل إنشاء آلة تنقل حرارة بشكل دوري من وسط درجة حرارته منخفضة إلى وسط درجة حرارته مرتفعة دون أن نستهلك شغل.

قائمة المصادر والمراجع:

1. زياد عبد الكريم الفاضل – علم الديناميكا الحرارية – الطبعة العربية الأولى – 2010م – 1431هـ.
2. مهندس/ حسين رجب محمد (م) أ. د/ هنداوي سالم – مبادئ الديناميكا الحرارية ، الطبعة 536.
3. الدكتور شاهر ربحي علينا – أساسيات الفيزياء – الطبعة الأولى 2000م.
4. الدكتور زياد عبد الكريم الفاضل – الفيزياء (2) علم الميكانيكا والديناميكا الحرارية – الطبعة العربية الأولى 2010م.
5. الأستاذة دلال عبد القادر مخلص – فيزياء (4) مسار العلوم الطبيعية – طبعة 2010م – 2011م.