

H Θερμική μηχανή του Carnot

81

Σειριά με ανόδον μιας Θερμικής μηχανής (αντισφρεντή μήδε)

Είναι

$$\eta_{th} = 1 - \frac{Q_L}{Q_H}$$

Αν έχουμε αντισφρεντή Θερμική μηχανή (οùws είναι η Carnot)

τότε $\frac{Q_L}{Q_H} = \frac{T_L}{T_H}$ και αυτόν

$$\eta_{th,rev} = 1 - \frac{T_L}{T_H}$$

Η μέγιστη ανόδον μιας Θερμικής μηχανής του Καρνούτη μεταξύ δύο θερμικών δεξαμενών T_H και T_L .

Τέροοσχήμ: T_L και T_H : Ανόνερες Θερμοκρασίες (K)
οχι °C, οχι °F

Μια πραγματική Θερμική μηχανή είναι μη αντισφρεντή (irrev)

και είχε $\eta_{th,irrev} < \eta_{th,rev}$ πάντα

Είναι αδύνατο $\eta_{th,irrev} > \eta_{th,rev}$

$\eta_{th,rev} = 1 - \frac{T_L}{T_H}$ T_L επιτίθεται σε / και T_H αλιστεί \Rightarrow
 $\Rightarrow \eta_{th,rev}$ αντίστροφη

'Αρα, με θερμική ανόδον μιας πραγματικής μη αδύνατης Θερμικής μηχανής περισσότερο, διαν με Q_H παρέχεται στη Θερμική μηχανή στην υψηλότερη διάβαση T_H και διαν με Q_L αποβάλλεται από τη Θερμική μηχανή στην χαμηλότερη διάβαση T_L

H Ιτοίσητα της Ενέργειας

$$\eta_{th,rev} = 1 - \frac{T_L}{T_H}$$

κρατήμε $T_L = 303\text{ K}$ και μεταβάλλουμε T_H . Εξετάζουμε τι συμβαίνει με η_{th}

$T_H (\text{K})$	$\eta_{th} (\%)$
925	67,2
800	62,1
700	56,7
500	39,4
350	13,4

$$\underline{T_L = 303\text{ K}}$$

Παρατηρήστε ότι

'Όσο μεγαλύζεται η T_H τόσο
μεγαλύζεται η η_{th} , δηλ.
η Δερμιών απόδοση της μηχανής
Carnot'

'Αρα η Δερμιών Ενέργεια (Q_H) υψηλής θερμοκρασίας
μπορεί να μετατραπεί σε έργο σε μεγαλύτερο ποσοστό.

'Αρα η ενέργεια έχει ποιότητα

'Όσο υψηλότερη η Δερμοκρασία (T_H) του θερμοδοχού τόσο
υψηλότερη θα είναι η ποιότητα της ενέργειας που εμπλέχεται.'

(n.x. 1000K)

Θερμότητα που μεταφέρεται ανά ένα σύριγγας Δερμοκρασίας
(n.x. 1000K) σε ένα άλλο με χαμηλότερη Δερμοκρασία (n.x. 300K)

υποβαθμιστεί, just ^{τώρες} ένα μικρότερο υγρόσημα της θερμότητας
αυτής μπορεί να μετατραπεί σε έργο.

To έργο (W) ως μορφή ενέργειας δεν μετατρέπεται σε άλλη μορφή αλλά αντιστρέφεται σε θερμότητα (Q).

To έργο μπορεί να μετατραπεί σε Q μετά 100%

To αντίστροφό όχι.

H ποσότητα της ενέργειας διατηρείται σε μήτρα διαδικασίας.

H ποσότητα όμως της ενέργειας μηνύεται.

Anwγκα ενέργεια = μήτρα της ποσότητας της ενέργειας

Ezot μήδε μονάδα ενέργειας νύχτις ποσότητας (Q ή ηλικία T) είναι μεταχύτηρης αδιασ ήχ. Τρία μονάδη ενέργειας κατηγορίας ποσότητας (Q ή ηλικία T)

Aρχια θερμοκίνητας Carnot και μηχανή Carnot



$$\text{COP}_{HP} = \frac{Q_H}{Q_H - Q_L} \rightarrow \text{COP}_{HP} = \frac{1}{1 - \frac{Q_L}{Q_H}}$$

Α.θ. Carnot: $\text{COP}_{HP, rev} = \frac{1}{1 - \frac{T_L}{T_H}} = \frac{T_H}{T_H - T_L}$

(αντίστροφην)
rev

$\text{COP}_{HP, rev}$ = Μέγιστος δυνατός COP_{HP} μήδε αντίστροφης θερμοκίνητας

Γενικά $COP_{HP, irrev}$ ~~$COP_{HP, rev}$~~ π_{ANTA}

(πραγματικό, μη αντισφρέντο
αντλία θερμότητας)

Λατ. είναι αδύνατο να υπάρχει A.Θ. με $COP_{HP} > COP_{HP, rev}$

Μία πραγματική A.Θ. ανάγοντα με το λόγο μάλιστα σχεδιαστικών
ετοιμότητας να ~~μπορεί~~ την $COP_{HP, rev}$ αλλά δεν
την φτάνει ποτέ.

1000 T_L ελαττώνεται τόσο $COP_{HP, rev}$ μηδαμίνη

~~μηδενί~~
Ψυγτό Carnot: Κανονικά ισχύει $COP_R = \frac{Q_L}{Q_H - Q_L} =$
(αντισφρέντο)

$$= \frac{1}{\frac{Q_H}{Q_L} - 1}$$

$$\frac{Q_L}{Q_H} - 1$$

Ειδικά για ψυγτό Carnot: $COP_{R, rev} = \frac{1}{\frac{T_H}{T_L} - 1}$

Γενικά, $COP_{R, irrev} < COP_{R, rev}$ πάντα

Πραγματικό, μη αντισφρέντο
ψυγτό

Ένα πραγματικό ψυγτό ανάγοντα με το λόγο μάλιστα σχεδιαστικών
ετοιμότητας να προστίθεται την $COP_{R, rev}$ χωρίς ομως
τοπές να την φτάσουμε

Όσο T_L ελαττώνεται τόσο $COP_{R, rev}$ ελαττώνεται

Κεφάλαιο 6 (κεφ. 7 - Νέας Ειδοση) - Ενεργονία

85

Ανισότητα του Clausius

$$\oint \frac{\delta Q}{T} \leq 0$$

Ισχύει για σήμερα των αναπτυξιανών
(αντισφρεντιών ή μη-αντισφρεντιών)

"Το αντίλιπο σημερινό όγκογύρωμα της ποσότητας $\frac{\delta Q}{T}$ είναι πάντα μικρότερο
της ίδιας με το μπδέν."

Σημ.: Η ολογύρωμα γίνεται σε σόκαρπο των μήκεων.

Σημειωτέον για μήκος του θίραντος αντισφρεντού ωχρή η ποσότητα

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

Για μη αντισφρεντιών μήκος $\oint \left(\frac{\delta Q}{T} \right)_{\text{rev}} < 0$

Μία ποσότητα της ονομασίας το αντίλιπο σημερινό όγκογύρωμα δούται με μηδέν,
εξαρτάται μόνο από την αρχική και τελική θαλάσσιαν και όχι από
τη διαφορή της διεργαστή. Μία τέτοια ποσότητα είναι ιδιότητα των
ονομάτων.

Έτσι η ποσότητα $\left(\frac{\delta Q}{T} \right)_{\text{rev}}$ εκφράζει μία ιδιότητα των
ονομάτων σε διαφορική μορφή.

Clausius (1865) δηλωτεί την ενεργονία: $dS = \left(\frac{\delta Q}{T} \right)_{\text{rev}} \left(\frac{kJ}{K} \right)$

S: ογκινή ενεργονία (εντατική ιδιότητα)

S: ενεργονία ανά μονάδα μήκους ($\frac{S}{m}$) (εντατική ιδιότητα)

Kai συνέπεια της μεταβολής ΔS της εγρονίδας είναι

ανατίκαρος θίρα:

$$\Delta S = \int_1^2 \left(\frac{\delta Q}{T} \right)_{rev} = S_2 - S_1$$

Opihi της μεταβολής της εγρονίδας ναι όχι
την εγρονία αυτή να διεργάζεται.

H ΔS δεν εξαρτάται αλλά τη διαδρομή και είναι ίδια ($=S_{2,rx} - S_{1,rx}$)
ανεξάρτητα από το τέλος της διεργασίας θίρας αντιστροφής ή όχι.

Eidikή περίπτωση: Ισοθρητή διεργασία Ημεροφερού θερμοκίνησης

$$\Delta S = \int_1^2 \left(\frac{\delta Q}{T} \right)_{rev} \stackrel{T=T_0}{=} \int_1^2 \left(\frac{\delta Q}{T_0} \right)_{rev} = \frac{1}{T_0} \int_1^2 (\delta Q)_{rev} \rightarrow$$

$$\Rightarrow \boxed{\Delta S = \frac{Q}{T_0}} \quad \left(\frac{J/K}{K} \right)$$

Χεινούργιη σχέση για την υπολογισμό
της ΔS σε δεξαμενής θερμίδης εγένεκας,
του απορροφών & παρέχων μερίδα ποσά ενέργειας
σε σαδρή θερμοκρασία.

Τρόπος χρήσης: Το Q σαν παραδεκτή σήμεραν θίρα $Q = Q_{in} - Q_{out}$

Av $Q_{in} > Q_{out} \Rightarrow Q > 0$ οπαν θερμότητα μεταφέρεται
και πάντα μέσα σε σύναρπτα

Av $Q_{in} < Q_{out} \Rightarrow Q < 0$ οπαν θερμότητα μεταφέρεται
και πάντα μέσα σε σύναρπτα. \rightarrow

\rightarrow Σε αυτή την περίπτωση $\Delta S < 0$ δηλαδή η
εγρονία της ανατίκαρης μετωπίζεται.

H αρχή της αύξουσας της ενεργοπίας

87



1→2: Αντισφράκτη μη-αντισφράκτη
2→1: Αντισφράκτη

Για τα πώληα 1→2→1 λογίζεται: $\oint \frac{\delta Q}{T} \leq 0 \Rightarrow$

$$\Rightarrow \int_1^2 \frac{\delta Q}{T} + \int_2^1 \left(\frac{\delta Q}{T} \right)_{rev} \leq 0 \Rightarrow \int_1^2 \frac{\delta Q}{T} + (S_1 - S_2) \leq 0 \Rightarrow$$

$$\Rightarrow \int_1^2 \frac{\delta Q}{T} \leq S_2 - S_1 \Rightarrow S_2 - S_1 \geq \int_1^2 \frac{\delta Q}{T} \Rightarrow \boxed{\Delta S \geq \int_1^2 \frac{\delta Q}{T}}$$

Στη διαφορική μορφή η ίδια ανισότητα γράφεται:

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

H μεταβολή της ενεργοπίας ($\Delta S = S_2 - S_1$) ερώς ότι οι συστήματα είναι μεταβλήτη μη ιον ανό το σημειώμα του $\frac{\delta Q}{T}$.

To $\int_1^2 \frac{\delta Q}{T}$ ευθράντη την ενεργοπία που μεταφέρεται με τη θερμοκίνητη (προς μη ανό το σύστημα).

'Αρα Μεταβολή ενεργοπίας \geq Μεταφερόμενη ενεργοπία με θερμοκίνητη

H λοιπά λογήσει όταν είχαμε αντισφράκτη διεργασία.

Όταν έχουμε μη-αντισφράκτη διεργασία τότε λογήσει και ανισότητα

$$\Delta S > \int_1^2 \frac{\delta Q}{T} \Rightarrow S_2 - S_1 > \int_1^2 \frac{\delta Q}{T} \Rightarrow$$

$$\Rightarrow S_2 - S_1 = \Delta S_{συσ.} = \int_1^2 \frac{\delta Q}{T} + S_{gen}$$

$S_{gen} = \text{Σημαντική μεταβολή}$

Άρα κατά τη διάρκεια μίας μη-αντισφρενίς διεργασίας παραήχται ένα ποσό εγρονίας $S_{gen} > 0$

$S_{gen} = \text{Μεταβολή εγρονίας}$ - Εγρονία μεταφέρομενη
συστήματος με διερμότητα

Κατά τη διάρκεια μίας αντισφρενίς διεργασίας δεν παραήχται επιπλέον εγρονία $S_{gen} (= 0)$.

Όπωροις ήταν μονωμένο σύστημα είναι ιδιοσύνη αδιαφανίας σύστημα.

$$\text{Στοιχ. } Q = 0 \quad (\text{Άρα } \int \frac{\delta Q}{T} = 0)$$

$$\text{Οπότε } \Delta S_{\text{μονωμένο}} \geq \int \frac{\delta Q}{T} = 0 \quad \boxed{\Delta S_{\text{μονωμένο}} \geq 0}$$

Άρα κατά τη διάρκεια μίας πραγματικής διεργασίας η εγρονίας $\epsilon_{\text{ρ}}^{\text{ρ}}$ μονωμένου συστήματος πάγια αυξάνεται ($\Delta S_{\text{μον}} > 0$) ενώ σημειώνεται περιττών της αντισφρενίς διεργασίας η εγρονία παραμένει σε αθέρη.

Άρχιντης αύξησης της εγρονίας.

Αφού $\int \frac{\delta Q}{T} = 0$ η εγρονία δεν αυξάνεται ποτέ μεταφοράς θερμότητας.

Αυξάνεται ποτέ παρουσίας παραγόντων ανανεωτικής πλούτης (n·x · zεριβί).

$$\Delta S < \begin{matrix} \text{Μεταφορά θερμότητα } \left(\int \frac{\delta Q}{T} \right) \\ \text{Παραγόντες ανανεωτικότητα } (S_{gen}) \end{matrix}$$

$$\text{Η μη αντισφρενίς διεργασία } \rightarrow \Delta S_{\text{μονωμένο}} > 0 \Rightarrow S_2 - S_1 > 0 \Rightarrow S_2 - S_1 = S_{gen} > 0$$

$$\text{Αντισφρενίς διεργασία } \rightarrow \Delta S_{\text{μονωμένο}} = 0 \Rightarrow S_2 - S_1 = 0 \quad (S_{gen} = 0)$$

Σύστημα + Περιβάλλον

Συνολικό σύστημα

που ήταν μοναχικό.

$$\text{Άρα } \Delta S_{\text{σ}} = \Delta S_{\text{σύσ}} + \Delta S_{\text{περιβ.}} \geq 0$$

Εφόσον υαμέται πραγματική διεργασία δεν είναι ανεισρρητή,

$$\Delta S_{\text{σ}, \text{διεργασίας}} > 0. \rightarrow S_{\text{σύσ., διεργασίας}} > 0 \text{ (μη ανεισρρητή)}$$

Είναι πιθανός $\Delta S_{\text{σύσ.}} < 0$, ή

η παραγόμενη ενέργεια S_{gen}

Θα είναι πάντα $S_{\text{gen}} \geq 0$

$S_{\text{gen, διεργασίας}} = 0$ (ανεισρρητή)

$S_{\text{gen}} = \Delta S_{\text{σ}} < 0 \rightarrow \text{Άδυνατος}$

Προσχών: Ισχύει ότι $\Delta S_{\text{σ}, \text{διεργασίας}} > 0$ (μη τη-ανεισρρητή)

Άρα είναι πιθανό $\Delta S_{\text{σύσ.}} < 0$ και $\Delta S_{\text{περιβ.}} < 0$,

Άλλα το α' θροίσμα $\Delta S_{\text{σ}} = \Delta S_{\text{σύσ.}} + \Delta S_{\text{περιβ.}} > 0$ πρέπει

Διαμετράσματα: ① Οι διεργασίες μπορούν να πραγματοποιούνται μόνο προς την κατεύθυνση που υαγορίζεται από την αρχή αδύνατης της ενέργειας ($\Delta S_{\text{σ}} \geq 0$)

② Η ενέργεια δεν διατηρείται - Ενέργεια αύριαντος διαφορών ανδέστεται (Δεν υπάρχει ανεισρρητή διεργασία στη φύση)

③ Η απόδοση είναι μηχανικού συστήματος υποβαθμιστεί όταν υπάρχουν παραγόμενες αναγτιστρέπτωτες.

Στόχος είναι μηχανικούς είναι να μετατρέψει την μηχανική ενέργεια σε μηχανική ενέργεια παραγόμενη ενέργειας παραγόμενη ενέργειας που μετατρέπει την παραγόμενη ενέργεια ($S_{\text{gen, μετατρ.}}$) να είναι τη διαρκεία μίας διεργασίας.

Iσοενεργούντων διεργασίες

Tι μεταβάλλει την ενέργεια μίας φυσικής μάζας;

Μεταφορά θερμότητας
(Q)

Aίστες ανατιστροφήσιτες
(π.χ. Τρίψι)

Άρα αν μία διεργασία τίνει αδιαβατική ή αντιστροφήσιτη $\rightarrow \Delta S = 0$

$\rightarrow \Delta S = 0$. Iσοενεργούντων διεργασία

Προσοχή: Μία διεργασία μπορεί να τίνει ισοενεργούντων χωρίς αναπαίτητα να τίνει αδιαβατική ή αντιστροφήσιτη.

(π.χ. μπορεί να υπάρχει $\Delta S_1 > 0$ (ωξηνή ενέργειας) πότε μάζας παραίσκεται ανατιστροφήσιτες) ήταν ταυτόχρονα $\Delta S_2 = \Delta S_1 < 0$ λόγω σκιάσης θερμότητας). Διπλής $\Delta S_{\text{tot}} = 0$

Φυσική οπαδία της ενέργειας (S)

Μέρος της αταξίας των μορίων

Αίσθητη αταξίας ουσιών → Θέσης μορίων πιο απρόβλεπτες → Σαρώνεται

$S \text{ (kJ/kg.K)}$
Ατριπό
Υγρό
Σερρό

Ατριπό → Τυχαιά μίνια, ανηρώστις → Μοριακό χαλού
 Πηγή δύναμος ο προσδιοριζόντος νηματική S
της σερριαίας μηροσκοπίας, μακριστά
στην ουσιώντας

Υγρό → Ταχανώντων μορίων γίνεται
 μία άλλη ιαπερροής → Η θέση των μορίων
 και προβλεψία με
 αριττή βεβαιούτηση

Σερρό → Ταχανώντων μορίων γίνεται
 μία άλλη ιαπερροής → Η θέση των μορίων
 και προβλεψία με
 αριττή βεβαιούτηση