

Formelsamling i Energiteknik

Version 2025-03-04

Olof Björkqvist och Marcus Eriksson

Formler och beteckningar utgående från Soleimani Mohseni m. fl., 2018 och Alvarez, 2006

Korrekturfel och förbättringsförslag kan rapporteras till Olof Björkqvist <olof.bjorkqvist@miun.se> Detta verk är publicerat under en Creative Commons Erkännande-DelaLika 4.0 Internationell Licens (CC BY-SA 4.0)

Institutionen för naturvetenskap, design och hållbar utveckling (NDH) Mittuniversitetet

Innehåll

1	Generella formler	2		
2	Värmelära	4		
3	Värmeöverföring	6		
4	Strömningslära	10		
5	Pumpsystem	12		
6	Värmeväxlare	15		
7	Kraft- och kylprocesser	17		
8	Vindenergi	19		
9	Ekonomi	21		
10	Underhållsteknik	23		
11	Fysikaliska data för några viktiga ämnen	28		
$\mathbf{S}\mathbf{y}$	Symboler			
Re	Referenser			

Generella formler

Beteckningar

```
Acceleration, m/s^2 (a)
Arbete, J(W)
Area m^2 (A)
Densitet, kg/m<sup>3</sup> (\varrho)
Effekt, generellt, W (P)
Energi, J(E)
Hastighet, m/s (kan även betecknas V) (v)
Höjd, m (kan även betecknas z) (h)
Kraft, N(F)
Längd, m (L)
Massa, kg (m)
Massflöde, kg/s (kan även betecknas q_m) (\dot{m})
Sträcka, m (s)
Tid, s(t)
Tryck, Pa (p)
Tyngdacceleration, m/s^2 (g)
Verkningsgrad eller effektivitet, dimensionslöst (\eta)
Volym, m^3 (V)
Volymitet, specifik volym, m^3/kg(v)
```

Formler och samband

Area: $A = L \cdot L \text{ (m}^2)$ Volym: $V = L \cdot L \cdot L \text{ (m}^3)$ Massflöde: $\dot{m} = \frac{dm}{dt} \text{ (kg/s)}$ Hastighet: $v = \frac{dL}{dt} \text{ (m/s)}$ Acceleration: $a = \frac{dc}{dt} \text{ (m/s}^2)$ Newtons andra lag: $F = m \cdot a \text{ (N)}$

Arbete vid konstant kraft: $W = F \cdot s$ (J, Nm)

Lägesenergi: $E = m \cdot g \cdot h$ (J, Nm)

Rörelseenergi $E=rac{m\cdot v^2}{2}~(\mathrm{J,\,Nm})$

Effekt: $P = \frac{dW}{dt}$ (W, Watt)

Densitet: $\varrho = \frac{m}{V} \; (\mathrm{kg/m^3})$

Volymitet: $v=rac{V}{m}~(\mathrm{m}^3/\mathrm{kg})$

Tryck: $p = \frac{F}{A}$ (Pa, Pascal, N/m²)

Verkningsgrad: $\eta = \frac{\text{Nyttig avgiven energi}}{\text{Tillförd energi}}$

Värmelära

Beteckningar

```
Allmänna, universella gaskonstanten 8,314, J/(mol·K (R_u)
Antal mol (n)
Entropi, J/K(S)
Exergi, J(X)
Gibbs fria energi, J(G)
Isobar specifik värmekapacitet, J/kg·K (c_p)
Isokor specifik värmekapacitet, J/kg \cdot K(c_v)
Specifik värmemängd, J(q)
Massa, kg (m)
Specifik entropi, J/(kg \cdot K(s))
Specifik gaskonstant, J/K(R)
Specifik värmekapacitet, J/kg \cdot K(c)
Sträcka, m (s)
Temperatur, K eller ^{\circ}C - ^{\circ}C (kan även betecknas t) (T)
Tryck, Pa (p)
Verkningsgrad eller effektivitet, dimensionslöst (\eta)
Volym, m^3 (V)
Värmemängd, J(Q)
```

Grundläggande formler och definitioner

Allmänna gaslagen: $p\cdot V=m\cdot R\cdot T$, eller $p\cdot V=n\cdot R_u\cdot T$ där $R_u=$ Almänna gaskonstanten och n= antal mol

Värme vid konstant tryck:

$$dQ = m \cdot c_p \cdot dt$$
. $Q \approx m \cdot \overline{c_p} \cdot \Delta T$ då c_p varierar lite.

Värme vid konstant volymitet:

$$dQ = m \cdot c_v \cdot dt$$
. $Q \approx m \cdot \overline{c_v} \cdot \Delta T$ då c_v varierar lite.

Samband mellan c_p , c_v och R för ideala gaser:

$$c_p - c_v = R \text{ samt } \frac{c_p}{c_v} = \kappa.$$

Volymändringsarbete: $; dW = F \cdot ds = p \cdot A \cdot ds = p \cdot dV$

Tekniskt arbete: $dW_t = -p \cdot dV$; $dw_t = -p \cdot dv$

Miunustecknet definierat att avgivet arbete vid expansion är >0

Entalpi: $h = u + p \cdot v$

$$dq = dh - v \cdot dp$$

Entropi:
$$ds = \left(\frac{dq}{dT}\right)_{rev}$$

Gibbs fria energi: $G = H - T \cdot S$

 $\Delta G = \Delta H - T \cdot \Delta S$ för en isoterm process.

Exergi:
$$X_{ ext{värme}} = \left(1 - \frac{T_{ ext{omgivning}}}{T_{ ext{k\"alla}}}\right) \cdot Q$$

$$X_{\text{arbete}} = W_t = W - p \cdot (V_2 - V_1)$$

Termodynamiska processer

Isokor process: V = konstant

$$Q = m \cdot c_v \cdot \Delta T$$

$$w = v \cdot \Delta p...$$

Isobar process: p = konstant

$$Q = m \cdot c_p \cdot \Delta T$$

$$w = 0$$

Isoterm process: T = konstant

$$Q = W = m \cdot R \cdot T \cdot \ln \frac{p_1}{p_2} =$$

$$= m \cdot R \cdot T \cdot \ln \frac{v_2}{v_2}$$

$$w = R \cdot T \cdot \ln \frac{p_1}{p_2} = R \cdot T \cdot \ln \frac{v_2}{v_1} = T \cdot (s_2 - s_1)$$
 för en ideal gas.

Adiabat och isentrop process:

$$\Delta Q = 0 \text{ och } \Delta s = 0$$

$$q = 0$$

$$w_t = i_2 - i_1$$

Carnotprocess:
$$\eta_c = \frac{\Delta s \cdot (T_1 - T_2)}{\Delta s \cdot (T_1 - 0)} = 1 - \frac{T_2}{T_1}$$

Värmeöverföring

Beteckningar

Area $m^2(A)$

Termisk diffusivitet, m^2/s (α)

Diameter,m (kan även betecknas d) (D)

Diameter,m (kan även betecknas d) (D)

Frekvens, Hz, (kan också betecknas v) (f)

Hastighet, m/s (kan även betecknas V) (v)

Ljusets hastighet, m/s (c)

Ljusets hastighet i vaccum $2,998 \cdot 10^8$, m/s (c_0)

Isobar specifik värmekapacitet, J/kg·K (c_p)

Kinematisk viskositet, m^2/s (ν)

Massflöde, kg/s (kan även betecknas $\mathbf{q}_{\mathrm{m}})$ (\dot{m})

Nusselts tal, dimensionslöst (Nu)

Prandtls tal, dimensionslöst (Pr)

Reynolds tal, dimensionslöst (Re)

Svartkropps strålningseffekt, W/m² (E_b)

Stefan-Boltzmans konstant $5.67 \cdot 10^{-8} (W/(m^2 \cdot K (\sigma)))$

Våglängd, m (λ)

Våt omkrets (fluidberörd omkrets), m (O)

Temperatur, K eller $^{\circ}$ C – $^{\circ}$ C (kan även betecknas t) (T)

Tjocklek, gränsskiktstjocklek, m (δ)

Värmeeffekt, W(Q)

Värmeledningstal, W/(m²·K) (kan även betecknas k) (U)

Värmeledningstal, värmekonduktivitet, W/(m·K) (λ)

Värmemotstånd, K/W(R)

Värmeövergångstal, W/(m²·K) (α)

Värmeledning

Värmeledning genom plan vägg:

$$\begin{split} \dot{Q} &= -\lambda \cdot A \cdot \frac{dT}{dx} = \lambda \cdot A \frac{T_1 - T_2}{\delta} = \\ &= \frac{(T_1 - T_2)}{\left(\frac{\delta}{\lambda \cdot A}\right)} = \left|\frac{\delta}{\lambda \cdot A} = R\right| = \frac{T_1 - T_2}{R} \end{split}$$

där T_1 och T_2 är temperaturena på väggens varma respektive kalla yta.

Värmeledning genom kompositvägg med konvektionsöverföring:

$$\dot{Q} = U \cdot A \cdot (T_i - T_u) =$$

$$= \frac{(T_i - T_u) \cdot A}{\left(\frac{1}{\alpha_i} + \frac{\delta_1}{\lambda_1} + \frac{\delta_2}{\lambda_2} + \dots + \frac{\delta_n}{\lambda_n} + \frac{1}{\alpha_u}\right)} =$$

$$= \frac{(T_i - T_u)}{\left(\frac{1}{\alpha_i \cdot A} + \frac{\delta_1}{\lambda_1 \cdot A} + \frac{\delta_2}{\lambda_2 \cdot A} + \dots + \frac{\delta_n}{\lambda_n \cdot A} + \frac{1}{\alpha_u \cdot A}\right)} =$$

$$= \frac{(T_i - T_u)}{R_{tot}}$$

$$U \cdot A = \frac{1}{R_{tot}}$$

där T_i och T_u är temperaturena i väggens varma respektive kalla omgivning, långt från väggen.

Termisk diffusivitet

$$\alpha = \frac{\lambda}{\varrho \cdot c_p} \text{ m}^2/\text{s}$$

Konvektion

Dimensionslösa tal

$$\begin{aligned} &Reynolds\ tal:\ Re = \frac{v_m \cdot d_h}{\nu} = \\ &= \left| \mu = \frac{\nu}{\varrho} \right| = \frac{v_m \cdot d_h \cdot \varrho}{\mu} \\ &d_h\ (\text{hydraliska diametern}\) = \frac{4 \cdot tv\ddot{a}rsnittsarean}{v\mathring{a}t\ omkrets} = \frac{4 \cdot A}{O} \\ &v_m\ (\text{medelhastigheten}\) = \frac{\dot{m}}{\varrho \cdot A} \\ &Prandtls\ tal:\ Pr = \frac{c_p \cdot \mu}{\lambda} = \frac{c_p \cdot \nu \cdot \varrho}{\lambda} = \frac{\nu}{\alpha} \\ &d\ddot{a}r\ \alpha\ \text{i}\ \text{uttrycket}\ \frac{\nu}{\alpha}\ \ddot{a}r\ \ddot{a}mnets\ termiska\ diffusivitet. \\ &Nusselts\ tal:\ Nu = \frac{\alpha \cdot d_h}{\lambda} \end{aligned}$$

Korrelationer för Nusselts tal, dimensionslöst (Nu) finns till exempel i Soleimani Mohseni m. fl., 2018 och Alvarez, 2006

Samband mellan tryckfall och värmeöverföringskoefficient för cirkuära rör Konstanta röregenskaper, variabelt volymflöde

$$Lamin\ddot{a}rt\ fl\ddot{o}de$$
 $Turbulent\ fl\ddot{o}de$ $P_f \propto v \propto \dot{V}$ $p_f \propto v^{1,75\ till\ 2}$ $\alpha \propto v^{0\ till\ 0,3}$ $\alpha \propto v^{0,8}$

Konstant volymflöde, variabel rördiameter

$$\begin{array}{ll} \textit{Lamin\"{a}rt fl\"{o}de} & \textit{Turbulent fl\"{o}de} \\ p_f \propto d^{-4} & p_f \propto d^{-(4,75 \text{ till 5})} \\ \alpha \propto d^{-1} & \alpha \propto d^{-1,8} \end{array}$$

Strålning

Våglängd

$$\lambda = \frac{c}{f}$$

$$c = \frac{c_0}{n} \text{ där n = index}$$

Fotonenergi

$$e = h \cdot v = \frac{h \cdot c}{\lambda}$$
där $h = \text{plancks konstant} = 6,626069 \cdot 10^{-34} J \cdot s$

Svartkroppsstrålning

$$E_b(T) = \sigma \cdot T^4$$
 där $\sigma = \text{Stefan Boltzmanns konstant} = 5,67 \cdot 10^{-8} \ W/(m^2 \cdot K^4)$

Emissivitet

$$\varepsilon(T) = \frac{E(T)}{E_b(T)} = \frac{\int_0^\infty \varepsilon_\lambda(\lambda, T) \cdot E_{b,\lambda}(T, \lambda) \cdot d\lambda}{\sigma \cdot T^4}$$

Absorptans, reflektans och transmittans

Absorptans =
$$\alpha = \frac{absorberad\ strålning}{total\ strålning}$$

Reflektans = $\rho = \frac{reflekterad\ strålning}{total\ strålning}$
Transmittans = $\tau = \frac{transmitterad\ strålning}{total\ strålning}$
 $\alpha = \frac{G_{abs}}{G}$
 $\rho = \frac{G_{ref}}{G}$
 $\tau = \frac{G_{trans}}{G}$
där G = totalt inkommande strålning (W/m^2)
 $G_{abs} + G_{ref} + G_{trans} = G$
 $\alpha + \rho + \tau = 1$
Opak kropp $\tau = 0 \rightarrow \alpha + \rho = 0$
Svart kropp: $\tau = 0$; $\rho = 0$; $\alpha = \varepsilon = 1$
Kirchoffs lag: $\varepsilon_{\lambda}(T) = \alpha_{\lambda}(T)$
då en yta är i termodynamisk jämvikt

Vinkelfaktorer

 $F_{i \to j}$ = andelstrålning som lämnar yta i och träffar yta j

$$\sum_{j=1}^{N} F_{ij} = 1$$
där ytan i är helt omsluten av N
 ytor.

 F_{11} är strålning som yta i utbyter med sig själv

Superpositionsregeln:

$$\begin{split} F_{1\to(2+3)} &= F_{12} + F_{13} \\ A_1 \cdot F_{1\to(2+3)} &= A_1 \cdot F_{12} + A_1 \cdot F_{13} \\ (A_1 + A_2) \cdot F_{1\to(2+3)} &= A_2 \cdot F_{12} + A_3 \cdot F_{13} \end{split}$$

Reciprocitetslagen

$$A_1 \cdot F_{12} = A_2 \cdot F_{21}$$

Värmeutbyte mellan svarta ytor:

$$\dot{Q}_i = \sum_{j=1}^{N} A_i \cdot F_{ij} \cdot \sigma \cdot \left(T_i^4 - T_j^4\right)$$

Värmeutbyte mellan gråa ytor:

$$\varepsilon_{res} = F_{12} \cdot \varepsilon_1 \cdot \varepsilon_2$$

Vid stora parallella plattor

$$\varepsilon_{res} = \frac{1}{\frac{1}{\varepsilon_1} + \frac{1}{\varepsilon_2} - 1}$$

Då ytan A_1 är helt omsluten

$$\varepsilon_{res} = \frac{1}{\frac{1}{\varepsilon_1} + \frac{A_1}{A_2} \left(\frac{1}{\varepsilon_2} - 1\right)}$$

Sammansatt värmeöverföring:

$$\alpha_{svart} = \sigma \cdot \beta$$

$$\beta = \frac{T_1^4 - T_2^4}{T_1 - T_2}$$

$$\alpha_s = \varepsilon \cdot F_{12} \cdot \alpha_{svart}$$

sammansatt värmeövergångskoefficient:

$$\alpha = \alpha_s + \alpha_{konv}$$

Strömningslära

Beteckningar

Area m^2 (A)

Densitet, kg/m³ (ϱ)

Dynamisk viskositet, kg/(m·kg eller Pa·s eller N·m⁻² (μ)

Engångsförlustkoefficient, motståndstal, dimensionslöst (ξ)

Hastighet, m/s (kan även betecknas V) (v)

Höjd, m (kan även betecknas z) (h)

Hastighet, m/s (kan även betecknas V) (v)

Kinematisk viskositet, m^2/s (ν)

Massflöde, kg/s (kan även betecknas q_m) (\dot{m})

Omkrets, m(O)

Sträcka, m (s)

Tryck, Pa (p)

Tryckfallskoefficient, friktionsfaktor (kan även betecknas f) (λ)

Tyngdacceleration, m/s^2 (g)

Formler och samband

Kontinuitetsektvationen för endimensionell stationär strömning

$$\rho_1 \cdot v_1 \cdot A_1 = \rho_2 \cdot v_2 \cdot A_2 \triangleq \dot{m}_1 = \dot{m}_2$$

Kontinuitetsekvationen vid konstant densitet:

$$v_1 \cdot A_1 = v_2 \cdot A_2 \triangleq \dot{m_1} = \dot{m_2}$$

Bernoullis ekvation

$$\frac{v_1^2}{2} + g \cdot h_1 + \frac{p_1}{\varrho} = \frac{v_2^2}{2} + g \cdot h_2 + \frac{p_2}{\varrho} (J/kg)$$

$$\frac{v_1^2 \cdot \varrho}{2} + \varrho \cdot g \cdot h_1 + p_1 = \frac{v_2^2 \cdot \varrho}{2} + \varrho \cdot g \cdot h_2 + p_2 (Pa)$$

$$\frac{v_1^2}{2 \cdot g} + h_1 + \frac{p_1}{\varrho \cdot g} = \frac{v_2^2}{2 \cdot g} + h_2 + \frac{p_2}{\varrho \cdot g} (m)$$

där uttrycken $p \cdot A \cdot ds = p \cdot dV$ är volymändringsarbete eller tryckenergi (J) och

$$\frac{p\cdot A\cdot ds}{m} = \frac{p\cdot dV}{m} = \frac{p}{\varrho} \text{ är volymändringsarbete eller tryckenergi per kg (J/kg)}$$

Toricellis teorem. Utströmning ur vätskebehållare

$$v_{ut} = \mu \cdot \sqrt{2 \cdot g \cdot h}$$

Utströmning från behållare under tryck:

$$v_{ut} = \mu \cdot \sqrt{2 \cdot \frac{p_1 - p_2}{\varrho} \cdot 2 \cdot g \cdot h}$$

Stagnationstryck, dynamiskt tryck och statistist tryck

$$\textit{Stagnationstryck: } p_{\textit{stat}} + \frac{\varrho \cdot {v_c}^2}{2}$$

$$\label{eq:dyn} \textit{Dynamiskt tryck: } p_{dyn} = \frac{\varrho \cdot {v_c}^2}{2}$$

Statiskt tryck: $p_{stat} = \varrho \cdot g \cdot h$ (tryck över atmosfärsstryck)

Statiskt tryck: $p_{stat} = \varrho \cdot g \cdot h + p_{atm}$ (absoluttryck)

Totalt tryck: $p_{stat} + p_{dyn}$

Laminär eller turbulent störmning

$$Re = \frac{v_m \cdot d_h}{\nu} = \frac{(v_m \cdot d_h)}{\left(\frac{\mu}{\varrho}\right)}$$

$$d_h$$
 (hydraulisk diamater) = $\frac{4 \cdot A}{O}$

Tryckförluster vid friktion i rör

$$p_f = \lambda \cdot \frac{L}{d_h} \cdot \frac{\varrho \cdot v_m^2}{2}$$

Pumpsystem

Beteckningar

```
Hastighet, m/s (kan även betecknas V) (v)
Arbete, J(W)
Arbetseffekt, W (W)
Area m^2(A)
Densitet, kg/m<sup>3</sup> (\rho)
Diameter,m (kan även betecknas d) (D)
Engångsförlustkoefficient, motståndstal, dimensionslöst (\xi)
Höjd, m (kan även betecknas z) (h)
Längd, m (L)
Massa, kg (m)
Massflöde, kg/s (kan även betecknas \mathbf{q}_{\mathrm{m}}) (\dot{m})
Maximal sughöjd (net positive suction head) (NPSH)
Strömningsförlust, m (h_f)
Temperatur, K eller ^{\circ}C - ^{\circ}C (kan även betecknas t) (T)
Tryck, Pa (p)
Tryckfallskoefficient, friktionsfaktor (kan även betecknas f) (\lambda)
Tyngdacceleration, m/s^2 (g)
Varvtal(n)
Volym, m^3 (V)
Volymitet, specifik volym, m^3/kg(v)
Volymflöde, m^3/s (\dot{V})
Verkningsgrad eller effektivitet, dimensionslöst (\eta)
Uppfordringshöjd, m (H)
```

Formler och samband

Teoretiskt pumparbete vid en isokor process: $w = v \cdot \Delta p$

Energiekvationen för pumpar och fläktar

$$\begin{split} p_1 + \varrho \cdot g \cdot h_1 + \frac{v_1^2}{2} \cdot \rho + \Delta p_{pump} &= \\ &= p_2 + \varrho \cdot g \cdot h_2 + \frac{v_2^2}{2} \cdot \rho + \Delta p_{f12} \\ \Delta p_{flakt} &= (p_2 - p_1) + \varrho \cdot g \cdot (h_2 - h_1) + \frac{v_2^2 - v_1^2}{2} \cdot \rho + \Delta p_{f12} \approx \\ &\approx p_2 - p_1) + \frac{v_2^2 - v_1^2}{2} \cdot \rho + \Delta p_{f12} \\ \text{om } \varrho \cdot g \cdot (h_2 - h_1) \text{ \"{ar} litet} \end{split}$$

Uppfordringshöjd:

$$H_{pump} = \frac{p_{ut} - p_{in}}{\varrho \cdot g} + \frac{v_{ut}^2 - v_{in}^2}{2 \cdot g} + h_{ut} - h_{in} + \Delta h_f =$$

$$= \frac{p_{0,ut} - p_{0,in}}{\varrho \cdot g} + h_{ut} - h_{in} + \Delta h_f$$

där $p_{ut} - p_{in} =$ ökningen av det statiska trycket i pumpen, $p_{0,ut} - p_{0,in} =$ ökningen av totaltrycket i pumpen och $\Delta h_f =$ friktionsförluster i rörsystemet.

Kavitation och NPSH

$$NPSH = \frac{p_{0,s} - p_{å}}{\varrho \cdot g} = \frac{p_a - p_{å}}{\varrho \cdot g} - h_s - h_{fs}$$

$$NPSH \geqslant NPSH_{erf}$$

 $p_{0,s}$ = absoluta totaltrycket vid pumpinloppet, $p_{\tilde{a}}$ = vätskans ångbildningstryck vid aktuell temperatur, p_a = lufttryck vid en öppen vätskeyta, h_s = höjdskillnad mellan vätskeyta och pumpinlopp, samt h_{fs} = strömningsförluster i sugledningen. $NPSH_{erf}$ är pumpens minsta NPSH vid ett givet driftfall.

Pumparbete:

$$\dot{W} = \frac{\dot{W}_n}{\eta_{tot}} = \frac{\dot{V} \cdot \varrho \cdot g \cdot H}{\eta_{tot}} = \frac{\dot{m} \cdot g \cdot H}{\eta_{tot}} = \frac{\dot{V} \cdot \Delta p_t}{\eta_{tot}}$$

där Δp_t är totala tryckökningen i pumpen.

Likformighetslagar

$$\dot{V} \propto n \cdot D^{3}$$

$$\dot{m} \propto n \cdot \varrho \cdot D^{3}$$

$$H \propto n^{2} \cdot D^{2}$$

$$\dot{W} \propto n^{3} \cdot \varrho \cdot D^{5}$$

Strömningshastighet för inkompressibla medier:

$$v_m = \frac{\dot{V}}{A} = \frac{\dot{m}}{\rho \cdot A}$$

där v_m är fluidens medelhastighet och A rörets tvärsnittsarea.

Driftfall vid parallell- och seriekopplade pumpar

Kopplingsfall	Pump 1	Pump 2	Kombinerat fall
Parallellkoppling	$H_1 = H_{tot}$	$H_2 = H_{tot}$	$H_{tot} = H_1 = H_2$
	$\dot{V}_1 = \dot{V}_{tot} - \dot{V}_2$	$\dot{V}_2 = \dot{V}_{tot} - \dot{V}_1$	$\dot{V}_{tot} = \dot{V}_1 + \dot{V}_2$
Seriekoppling	$H_1 = H_{tot} - H_2$	$H_2 = H_{tot} - H_1$	$H_{tot} = H_1 + H_2$
	$\dot{V}_1 = \dot{V}_{tot}$	$\dot{V}_2 = \dot{V}_{tot}$	$\dot{V}_{tot} = \dot{V}_1 = \dot{V}_2$

Strömningsförluster:

$$h_f \approx konst \cdot \dot{V}^2$$

Strömingsförluster som beror på friktion i cirkulära rör:

$$\begin{split} h_f &= \frac{\lambda \cdot L \cdot v_m^2}{2 \cdot d \cdot g} = \frac{8 \cdot \lambda \cdot L \cdot \dot{V^2}}{\pi^2 \cdot d^5 \cdot g} \\ p_f &= \rho \cdot g \cdot h_f = \rho \cdot \frac{\lambda \cdot L \cdot v_m^2}{2 \cdot d} = \rho \cdot \frac{8 \cdot \lambda \cdot L \cdot \dot{V^2}}{\pi^2 \cdot d^5} \end{split}$$

där v_m är fluidens medelhastighet

Strömningsförluster som beror på engångsförluster i ventiler, rörböjar etc:

$$h_f = \frac{\sum \xi \cdot v_m^2}{2 \cdot g}$$

$$p_f = \rho \cdot g \cdot h_f = \rho \cdot \frac{\sum \xi \cdot v_m^2}{2}$$

där $\sum \xi$ är summan av engångsförlustkoefficienterna för systemet.

Strömningsförluster i cirkulära rör som beror på både friktions- och engångsförluster:

$$\begin{split} h_f &= (\lambda \cdot \frac{L}{d} + \sum \xi) \cdot \frac{v_m^2}{2 \cdot g} = (\lambda \cdot \frac{L}{d} + \sum \xi) \cdot \frac{8 \cdot \dot{V}^2}{\pi^2 \cdot d^4 \cdot g} \\ p_f &= \rho \cdot g \cdot h_f = \varrho \cdot (\lambda \cdot \frac{L}{d} + \sum \xi) \cdot \frac{v_m^2}{2} = \varrho \cdot (\lambda \cdot \frac{L}{d} + \sum \xi) \cdot \frac{8 \cdot \dot{V}^2}{\pi^2 \cdot d^4} \end{split}$$

Värmeväxlare

Beteckningar

Area $m^2(A)$

Isobar specifik värmekapacitet, J/kg·K (c_p)

Massa, kg (m)

Massflöde, kg/s (kan även betecknas $\mathbf{q}_{\mathrm{m}})$ (\dot{m})

Temperatur, K eller $^{\circ}C - ^{\circ}C$ (kan även betecknas t) (T)

Värmeledningstal, W/(m²·K) (kan även betecknas k) (U)

Verkningsgrad eller effektivitet, dimensionslöst (ε)

Värmekapacitetsflöde $c \cdot \dot{m}$, J/s·K (C)

Värmemängd, J (Q)

Värmeeffekt, W (Q)

Uppfordringshöjd, m (H)

Värmebalanser

$$\dot{Q} = \dot{m}_k \cdot c_{p,k} \cdot (T_{k,in} - T_{k,ut}) =$$

$$= \dot{m}_v \cdot c_{p,v} \cdot (T_{v,in} - T_{v,ut}) =$$

$$= U \cdot A_s \cdot \Delta T_{lm}$$

$$\Delta T_{lm} = \frac{\Delta T_1 - \Delta T_2}{ln\left(\frac{\Delta T_1}{\Delta T_2}\right)}$$

Motströmsvärmeväxlare Medströmsvärmeväxlare

$$\Delta T_1 = T_{v,in} - T_{k,ut}$$

$$\Delta T_1 = T_{v,in} - T_{k,in}$$

$$\Delta T_2 = T_{v,ut} - T_{k,in}$$

$$\Delta T_2 = T_{v,ut} - T_{k,ut}$$

NTU-metoden

Temperatureffektivitet, värmeväxlareffektivtet

$$\varepsilon = \frac{\dot{Q}}{\dot{Q}_{max}} = \frac{\textit{Verklig \"{o}verf\"{o}rd v\"{a}rmeeffekt}}{\textit{Teoretiskt maximalt \"{o}verf\"{o}rd v\"{a}rmeeffekt}}$$

$$\dot{Q} = C_k \cdot (T_{k_u t} - T_{k_i n})$$
$$= C_v \cdot (T_{v_u t} - T_{v_i n})$$

$$\dot{Q}_{max} = C_{min} \cdot (T_{v_in} - T_{k_in}) \text{ där } C_{min} = \min\{C_v, C_k\}$$

$$C = \dot{m} \cdot c_p \text{ för varma respektive kalla flödet}$$

$$NTU = \frac{U \cdot A_s}{C_{min}}$$
där A_s är värme
växlarens värmeöverförande yta.

Kraft- och kylprocesser

Beteckningar

Kyl- eller värmefaktor, dimensionslöst (COP)

Massflöde, kg/s (kan även betecknas q_m) (\dot{m})

Verkningsgrad eller effektivitet, dimensionslöst (η)

Volymitet, specifik volym, $m^3/kg(v)$

Värmeeffekt, W (Q)

Specifik entalpi, J/kg (kan även betecknas i) (h)

Specifik entropi, $J/(kg \cdot K(s))$

Ånghalt kg ånga / kg vatten, dimensionslöst (kan även betecknas ν) (x)

Ångkraftprocessen

Index

- f fuktig ånga
- is isentrop
- t1 tillstånd efter kondensor
- t2 tillstånd efter matarvattenpump
- t3 tillstånd efter överhettare
- t4 tillstånd efter turbin
- ' mättad vätska; ingående flöde
- " mättad ånga; utgående flöde

${f \AA}$ nghalt:

$$x = \frac{h_f - h'}{h'' - h'} = \frac{s_f - s'}{s'' - s'} = \frac{v_f - v'}{v'' - v'}$$

Entalpi i fuktiga området:

$$h_f = x \cdot h'' + (1 - x) \cdot h' = x \cdot (h'' - h') + h' = x \cdot r + h'$$

Termisk verkniningsgrad:

$$\eta_t = \frac{(h_{t3} - h_{t4}) - (h_{t2} - h_{t1})}{h_{t3} - h_{t2}} = 1 - \frac{h_{t4} - h_{t1}}{h_{t3} - h_{t2}}$$

Turbinens isentropverkningsgrad:

$$\eta_{is} = \frac{h_{t3} - h_{t4}}{h_{t3} - h_{t4,is}}$$

Värmebalans förvärmare:

$$\dot{m}_{1,in} \cdot h_{1,in} + \dot{m}_{2,in} \cdot h_{2,in} = \dot{m}_{1,ut} \cdot h_{1,ut} + \dot{m}_{2,ut} \cdot h_{2,ut}$$

Massbalans blandningsförvärmare:

$$\dot{m}_{1,in} + \dot{m}_{2,in} = \dot{m}_{3,ut}$$

Kylmaskiner och värmepumpar

Index

- is isentrop
- t1 tillstånd efter förångare
- t2 tillstånd efter kompressor
- t3 tillstånd efter kondensor
- tillstånd efter ventil
- L Tillfört värme i förångaren
- H Avgivet värme i kondensorn
- R Kylmaskin
- HP Värmepump

Värmebalanser:

$$\dot{Q}_L = \dot{m}_{k\ddot{o}ldmedium} \cdot (h_{t1} - h_{h4})$$

$$\dot{Q}_{H} = \dot{m}_{k\ddot{o}ldmedium} \cdot (h_{t2} - h_{h3})$$

Köldfaktor och värmefaktor:

$$COP_R = \frac{\dot{Q}_L}{\dot{W}_{kompressor}}$$

$$COP_{HP} = \frac{\dot{Q}_H}{\dot{W}_{kompressor}}$$

Kompressorns isentropverkningsgrad:

$$\eta_i s = \frac{h_{t2,is} - h_{t1}}{h_{t2} - h_{t1}}$$

Vindenergi

Beteckningar

Axiell induktionsfaktor (a) Effektkoefficient (C_p) Verkningsgrad eller effektivitet, dimensionslöst (η) Uppfordringshöjd, m (H)

Formler och samband

Vindens energiflöde

Vindens momentana effekt

$$P_{kin} = \frac{\rho}{2} \cdot A \cdot v^3$$

Vindens medeleffekt

$$\overline{P_{kin}} = \frac{\rho}{2} \cdot A \cdot \overline{v^3}$$

Vindens medeleffekt på en plats

$$\overline{P_{kin}} = \frac{\rho}{2} \cdot A \cdot \bar{v}^3 \cdot EPF$$

Kubikfaktor (Energy Pattern Factor)

$$EPF = \frac{\overline{v^3}}{\overline{v}^3}$$

Turbulensintensitet (10 minuters mätning, samplingsfrekvens minst 1 Hz)

$$TI = \frac{sd(v)}{\bar{v}}$$

Vindhastighetens höjdberoende

$$v_2 = v_1 \cdot \left(\frac{h_2 - h_0}{h_1 - h_0}\right)^{\alpha}$$

 $h_0 = nollplansförskjutning \approx 75\%$ av vegetationshöjden

Horisontalaxlade vindturbiner

 $Axiella\ induktions faktorn$

$$a = 1 - \frac{v_{turbin}}{v}$$

där $v_{turbin} =$ vindhastighet genom turbinen och v = den ostörda vindens hastigheti $\it Effektkoefficienten för ideal turbin$

$$C_p = 4 \cdot a \cdot (1 - a)^2$$

Vertikalaxlade vindturbiner

Nyckeltal

Ekonomi

Beteckningar

Antal år (kan även betecknas x) (n)

Annuitet, kr(A)

Annuitetsfaktor, dimensionslöst (kan även betecknas a) (f_A)

Grundinvestering, kr $\left(G\right)$

Inflation, % (q)

Livscykelkostnad, kr (LCC)

Intäktsöverskott, kr/år (a)

Intäkt eller kostnad, kr(C)

Nusummefaktor, dimensionslöst (f_N)

Nuvärde, kr(N)

Restvärde, kr (R)

Ränta, % (r)

Slutvärde, kr (även K_n) (SV)

Återbetalningstid (payback), år (T)

Index

- 0 Värde vid tidpunkt 0 (idag)
- n Värde vid tidpunkt n
- N Nuvärde

Formler och samband

Nuvärde

$$N = K_n \cdot (1+r)^{-n} = SN \cdot (1+r)^{-n}$$

Nuvärdesmetoden

$$N = \sum_{i=1}^{n} C_i \cdot (1+r)^{-n}$$

$$N = \sum_{i=1}^{n} a \cdot (1+r)^{-n} = f_N \cdot a$$

om det årliga intäktsöverskottet är konstant.

$$f_N = \frac{1 - (1+r)^{-n}}{r} = \frac{1}{f_A}$$

Annuitetsmetoden

$$A = f_A \cdot N$$

$$f_A = \frac{r}{1 - (1+r)^{-n}} = \frac{1}{f_N}$$

Slutvärde

$$K_n = SV = N \cdot (1+r)^n$$

Realränta

$$r_r = \frac{1+r}{1+q} \approx r - q$$

där r är den nominella räntan eller kalkylräntan.

Omvandling från årsränta till annan räntebas

i =andel av år.

i=4 motsvarar t
 ex omvandling från årsränta till kvartalsränta

 $r_i = \text{omräknad ränta}, t ex kvartalsränta$

$$r_i = (1+r)^{\frac{1}{i}} - 1 \approx \frac{r}{i}$$

 $d\ddot{a}r$ $\ddot{a}r$ $\ddot{a}rsr\ddot{a}ntan$.

Paybackmetoden

Generellt:
$$\sum_{i=0}^{T} C_i = 0$$

Diskonterad paybackmetod: $\sum_{i=0}^{T} C_i \cdot (1+r)^{-i} = 0$

 $T = \frac{G}{a}$ om det årliga intäktsöverskottet är konstant.

22

Life Cycle Cost (LCC)

$$LCC = G + \sum_{i=0}^{n} K_{N,i} - \sum_{i=0}^{n} I_{N,i} - R_{N}$$

Underhållsteknik

Beteckningar

Anläggningsutnyttjande, h (A)Felintensitet, h (λ) Kvalitetsutbytbyte, h (K)Mean repair time, h (MRT)Mean waiting time, h (MWT)Mean down time, h (MDT)Mean time to failure, h (MTTF)Mean time between failure, h (MTBF)Mean time to repair, h (MTTR)Tillgänglighet, h (T)Utrustningseffektivtet (TAK)

Definitioner

Begrepp och nyckeltal definieras i svensk standard SS-EN 13306 och SS-EN 15341. Dessa är sammanfattade i SSG rapport "Underhållseffektivitet, terminilogi och nyckeltal". Formler och beteckningar utgår från Hagberg och Henriksson, 2018, *Underhåll - Underhållsdokumentation*, 2009, *Underhåll - Underhållsterminologi*, 2017 och *Underhåll - Nyckeltal för underhåll*, 2007

Definitioner enlig SS EN standard

Viktiga definioner enlig SSG rapport "Underhållseffektivitet, terminologi och nyckeltal (2015) är:

- Enhet: Del, komponent, anordning, delsystem, funktionell apparat, utrustning eller system som kan individuellt beskrivas och beaktas.
- Fel: Upphörande av förmågan hos en enhet att utföra en krävd funktion.
- Funktionsfel: Tillstånd hos en enhet karakteriserat av oförmåga att utföra en krävd funktion, exkluderat en oförmåga som kan uppstå vid förebyggande underhåll eller annan planerad åtgärd eller brist på stödfunktioner
- Underhåll: Kombination av alla tekniska, administrativa och ledningens åtgärder under en enhets livstid avsedda att vidmakthålla den i, eller återställa den till, ett sådant tillstånd att den kan utföra krävd funktion.

- Förebyggande underhåll: Underhåll som genomförs vid förutbestämda intervall eller enligt förutbestämda kriterier och i avsikt att minska sannolikheten för fel eller degradering av en enhets funktion.
- Förutbestämt underhåll: Förebyggande underhåll som genomförs i enlighet med bestämda intervaller eller efter en bestämd användning, men utan att föregås av tillståndskontroll.
- Tillståndsbaserat underhåll: Förebyggande underhåll som består av kontroll och övervakning av en enhets tillstånd avseende dess funktion och egenskaper, samt därav föranledda åtgärder
- Förutsägbart underhåll: Tillståndsbaserad underhållsåtgärd som genomförs som följd av en förutsägelse om en enhets försämrade funktion baserad på analys och utvärdering av viktiga egenskaper.
- Förbättring: Kombination av alla tekniska, administrativa samt ledningens åtgärder, avsedda att förbättra en enhets tillförlitlighet, utan att ändra dess krävda funktion.
- Modifiering: Kombination av alla tekniska, administrativa och ledningens åtgärder, avsedda att ändra en enhets funktion.
- Avhjälpande underhåll:Underhåll som genomförs efter det att funktionsfel upptäckts och med avsikt att få enheten i ett sådant tillstånd att den kan utföra krävd funktion.
- Uppskjutet avhjälpande underhåll: Avhjälpande underhåll som inte genomförs omedelbart efter att ett funktionsfel upptäckts utan senareläggs i enlighet med givna underhållsdirektiv.
- Akut avhjälpande underhåll: Underhåll som genomförs omedelbart efter det att funktionsfel upptäckts för att undvika oacceptabla konsekvenser
- Operatörsunderhåll: Underhåll som genomförs av en enhets användare eller operatör

Definitioner från Hagberg och Henriksson "Underhåll i världsklass"

- Stopptid: = Väntetid + reparationstid
- Totalt disponibel tid_x: = Obelagd tid + Totalt disponibel tid_y
- Obelagd tid = planeringsfaktorn
- Totalt disponibel tidy = Planerad produktionstid
- \bullet Tillgänglig tid av planerad produktionstid är Totalt disponibel tid $_{v}$ Stopptid
- MRT = Mean repair time: Tid att utföra reparation
- MWT = Mean waiting time: Väntetid fram till reparation
- MDT = Mean down time: Genomsnittligt stopptid

Nyckeltal

Standard SS-EN 15341 beskriver nyckeltalen i tre grupper:

- E Ekonomiska nyckeltal
- O Organisatoriska nyckeltal
- T Tekniska nyckeltal

Nyckeltalen är sedan indelade i olika nivåer.

Ekonomiska nyckeltal

- **E1:** $\frac{\text{Total underhållskostnad}}{\text{Återanskaffningsvärde}} \cdot 100$
- E3: Total underhållskostnad
 Total produktioh
- E15: $\frac{\text{Kostnad f\"{o}r avhj\"{a}lpande underh\"{a}ll}}{\text{Total underh\"{a}llskostnad}} \cdot 100$
- **E16:** $\frac{\text{Kostnad f\"{o}r f\"{o}rebyggande underh\"{a}ll}}{\text{Total underh\"{a}llskostnad}} \cdot 100$
- **E17:** $\frac{\text{Kostnad f\"{o}r tillst\"{a}ndsbaserat underh\"{a}ll}}{\text{Total underh\"{a}llskostnad}} \cdot 100$
- **E18:** $\frac{\text{Kostnad f\"{o}r} \ \text{f\"{o}rutbest\"{a}mt underh\"{a}ll}}{\text{Total underh\"{a}llskostnad}} \cdot 100$
- E19: $\frac{\text{Kostnad för förbättring}}{\text{Total underhållskostnad}} \cdot 100$

Tekniska nyckeltal

Enligt SS EN standard

T1:
$$\frac{\text{Total drifttid}}{\text{Total drifttid} + \text{Driftstopp på grund av underhåll}} \cdot 100$$

T17:
$$MTBF = \frac{\text{Total drifttid}}{\text{Totalt antal fel}} = MTTF + MDT$$

T21:
$$MTTR = MDT = \frac{\text{Total tid f\"{o}r återst\"{a}llande}}{\text{Totalt antal fel}} = MRT + MWT$$

Enligt Hagberg och Henriksson, Underhåll i världsklass

Operativ prestation:

$$= \left(\frac{Enheter}{Maskintimme}\right) \cdot \left(\frac{Maskintimmar}{\mathring{A}r}\right) = \ enheter/\mathring{a}r$$

Tillgänglighet:

$$T = \frac{\text{Totalt disponibel tid} - \text{Obelagd tid}}{\text{Totalt disponibel tid}}$$

Tillgänglighet i seriekopplade funktioner:

$$T = T_1 \cdot T_2 \cdot T_3 \cdot \ldots \cdot T_n$$

Tillgänglighet i parallellkopplade funktioner:

$$T = 1 - (1 - T_1) \cdot (1 - T_2) \cdot (1 - T_3) \cdot \dots \cdot 1 - T_n$$

Funktionssäkerhet:

$$MTTF = \frac{\text{Verkligt utnyttjad drifttid}}{\text{Antalet fel}}$$

Underhållsmässighet:

$$MRT = \frac{\text{Total reparationstid}}{\text{Antalet fel}}$$

Underhållssäkerhet:

$$MWT = \frac{\text{Total väntetid}}{\text{Antalet fel}}$$

Genomsnittligt stopptid:

$$MDT = MTTR = MRT + MWT$$

Felintensitet:

$$\lambda = \frac{1}{MTTF}$$

Tillgängligheten:

$$T = \frac{MTTF}{MTTF + MRT + MWT} =$$

$$= \frac{1}{1 + MDT \cdot \lambda} =$$

$$= \frac{1}{1 + (MRT + MWT) \cdot \lambda}$$

Genomsnittsproduktion:

$$= \frac{\text{Totalt tillverkad volym under mätperioden}}{\text{Tillgänglig tid under mätperioden}}$$

T.A.K - beräkning

Tillgänglighet:

$$T = \frac{\text{Totalt tillgänligt tid} - \text{Stopptid}}{\text{Totalt tillgänlig tid}}$$

Anläggningsutnyttjande:

$$A = \frac{\text{Bruttoproduktion}}{\text{Totalt tillg\"{a}nlig tid} \cdot T \cdot \text{Maximal produktionshastighet}}$$

Kvalitetsutbyte:

$$K = \frac{\text{Bruttoproduktion} - \text{Defekt produktion}}{\text{Bruttoproduktion}}$$

Utrustningseffektivitet:

$$TAK = T \cdot A \cdot K$$

Organisatoriska nyckeltal

Enligt SS EN standard

- O4: $\frac{\text{Arbetstimmar underhåll som utförs av produktionsoperatör}}{\text{Totalt antal arbetstimmar som utförs av direkt underhållspersonal}} \cdot 100$
- O5: $\frac{\text{Planerade och schemalagda arbetstimmar för underhåll}}{\text{Toalt antal tillgängliga timmar}} \cdot 100$
- O9: $\frac{\text{Arbetstimmar underhåll som utförs av produktionsoperatör}}{\text{Totalt antal arbetstimmar som utförs av produktionsoperatörer}} \cdot 100$
- $\textbf{O16:} \ \frac{\text{Arbetstimmar avhjälpande underhåll}}{\text{Totalt antal arbetstimmar för underhåll}} \cdot 100$
- O17: $\frac{\text{Arbetstimmar akut avhjälpande underhåll}}{\text{Totalt antal arbetstimmar för underhåll}} \cdot 100$
- $\textbf{O18:} \ \frac{\text{Arbetstimmar förebyggande underhåll}}{\text{Totalt antal arbetstimmar för underhåll}} \cdot 100$
- O19: Arbetstimmar tillståndsbaserat underhåll
 Totalt antal arbetstimmar för underhåll
- O20: $\frac{\text{Arbetstimmar förutbestämt underhåll}}{\text{Totalt antal arbetstimmar för underhåll}} \cdot 100$

Tillgänglighet

Tillgängligheten för en komponent:

 $0 \leqslant T \leqslant 1$

Systemtillgänglighet för seriekopplade komponenter:

$$T_{system} = T_1 \cdot T_2 \cdot T_3 \cdots T_n$$

Systemtillgänglighet för parallellkopplade komponenter:

$$T_{system} = 1 - (1 - T_1) \cdot (1 - T_2) \cdot (1 - T_3) \cdots (1 - T_n)$$

Fysikaliska data för några viktiga ämnen

Fysikaliska data för några viktiga ämnen										
Ämne	р	T	M	ρ	c_{p}	λ	μ			
	bar	$^{\circ}C$	kg/kmol	(kg/m^3)	$kJ/(kg\cdot K)$	$W/(m \cdot K)$	$Pa \cdot s \cdot 10^6$			
Luft	1	20	28,96	1,189	1,005	0,0254	18,1			
Vatten	1	20	18,016	988,2	4,181	0,597	1005			

Symboler

- A Anläggningsutnyttjande, h.
- A Annuitet, kr.
- A Area m^2 .
- C Intäkt eller kostnad, kr.
- C Värmekapacitetsflöde $c\cdot \dot{m},\,\mathrm{J/s\cdot K}.$
- COP Kyl- eller värmefaktor, dimensionslöst.
- C_p Effektkoefficient.
- D Diameter,m (kan även betecknas d).
- E Energi, J.
- E_b Svartkropps strålningseffekt, W/m².
- F Kraft, N.
- G Grundinvestering, kr.
- G Gibbs fria energi, J.
- H Uppfordringshöjd, m.
- K Kvalitetsutbytbyte, h.
- $L\,$ Längd, m.
- LCC Livscykelkostnad, kr.
- MDT Mean down time, h.
- MRT Mean repair time, h.
- $MTBF\,$ Mean time between failure, h.
- MTTF Mean time to failure, h.
- MTTR Mean time to repair, h.
- MWT Mean waiting time, h.
- N Nuvärde, kr.
- NPSH Maximal sughöjd (net positive suction head).
- Nu Nusselts tal, dimensionslöst.
- O Våt omkrets (fluidberörd omkrets), m.
- O Omkrets, m.
- P Effekt, generellt, W.
- Pr Prandtls tal, dimensionslöst.
- Q Värmemängd, J.
- R Restvärde, kr.
- R Värmemotstånd, K/W.
- R Specifik gaskonstant, J/K.
- R_u Allmänna, universella gaskonstanten 8,314, J/(mol·K.
- Re Reynolds tal, dimensionslöst.
- S Entropi, J/K.
- SV Slutvärde, kr (även K_n).

- T Återbetalningstid (payback), år.
- T Tillgänglighet, h.
- T Temperatur, K eller °C °C (kan även betecknas t).
- TAK Utrustningseffektivtet.
- U Värmeledningstal, $W/(m^2 \cdot K)$ (kan även betecknas k).
- V Volym, m^3 .
- W Arbete, J.
- X Exergi, J.
- α Termisk diffusivitet, m²/s.
- α Värmeövergångstal, W/(m²·K).
- δ Tjocklek, gränsskiktstjocklek, m.
- \dot{Q} Värmeeffekt, W.
- \dot{V} Volymflöde, m³/s.
- \dot{W} Arbetseffekt, W.
- \dot{m} Massflöde, kg/s (kan även betecknas q_m).
- η Verkningsgrad eller effektivitet, dimensionslöst.
- λ Felintensitet, h.
- λ Tryckfallskoefficient, friktionsfaktor (kan även betecknas f).
- λ Värmeledningstal, värmekonduktivitet, W/(m·K).
- λ Våglängd, m.
- μ Dynamisk viskositet, kg/(m·kg eller Pa·s eller N·m⁻².
- ν Kinematisk viskositet, m²/s.
- σ Stefan-Boltzmans konstant 5,67 · 10⁻⁸ (W/(m²·K.
- ε Verkningsgrad eller effektivitet, dimensionslöst.
- ϱ Densitet, kg/m³.
- ξ Engångsförlustkoefficient, motståndstal, dimensionslöst.
- a Axiell induktionsfaktor.
- $a\,$ Intäktsöverskott, kr/år.
- a Acceleration, m/s².
- c Specifik värmekapacitet, $J/kg\cdot K$.
- c Ljusets has tighet, m/s.
- c_0 Ljusets hastighet i vaccum 2,998 · 10^8 , m/s.
- c_p Isobar specifik värmekapacitet, J/kg·K.
- c_v Isokor specifik värmekapacitet, J/kg·K.
- f Frekvens, Hz, (kan också betecknas v).
- f_A Annuitetsfaktor, dimensionslöst (kan även betecknas a).
- f_N Nusummefaktor, dimensionslöst.
- g Tyngdacceleration, m/s².
- $h\,$ Höjd, m (kan även betecknas z).
- h Specifik entalpi, J/kg (kan även betecknas i).
- h_f Strömningsförlust, m.
- m Massa, kg.
- n Antal mol.
- n Varvtal.
- n Antal år (kan även betecknas x).
- p Tryck, Pa.
- q Inflation, %.
- q Specifik värmemängd, J.

- rRänta, %.
- $\boldsymbol{s}~$ Sträcka, m.
- $s\,$ Specifik entropi, J/(kg·K.
- t Tid, s.
- v Hastighet, m/s (kan även betecknas V).
- $v\,$ Volymitet, specifik volym, $\mathrm{m}^3/\mathrm{kg}.$
- $x\,$ Ånghalt kg ånga / kg vatten, dimensionslöst (kan även betecknas $\nu).$

Referenser

- Alvarez, H. (2006). Energiteknik (3. utg.). Studentlitteratur.
- Hagberg, L., & Henriksson, T. (2018). *Underhåll i världsklass* (Upplaga 2). OEE Consultants AB.
- Soleimani Mohseni, M., Bäckström, L., & Eklund, R. (2018). Formelsamling i energiteknik. Studentlitteratur AB.
- Underhåll Nyckeltal för underhåll (15341:2007). (2007). Svenska institutet för Standarder (SIS).
- Underhåll Underhållsdokumentation (13460:2009). (2009). Svenska institutet för Standarder (SIS).
- Underhåll Underhållsterminologi (13306:2017). (2017). Svenska institutet för Standarder (SIS).