

DAFTAR SIMBOL

Simbol	Nama	Satuan
H	Jumlah Kalor yang merambat tiap detik	J/s
Q	kalor	J atau Kal
k	Koefisien konduksi termal	W/mK
A	Luas Permukaan	m ²
ΔT	Perbedaan suhu antara kedua ujung batang	°K
h	Koefisien konveksi termal	W/mK
T	Suhu	°K
e	emisitas bahan dengan nilai diantara 0 dan	
σ	Tetapan stefan – Boltzman (5.672×10^{-8} W/m ² K ⁴)	
W _k	Kerja kompressor	Kw
m _r	Laju aliran massa refrigerant	Kg/s
h ₁	Entalpi <i>refrigerant</i> saat keluar evaporator	kJ/kg
h ₂	Entalpi <i>refrigerant</i> saat masuk kondenser	kJ/kg
h ₃	Entalpi <i>refrigerant</i> saat keluar kondeser	kJ/kg
h ₄	Entalpi <i>refrigerant</i> saat masuk kedalam ecaporator	kJ/kg
Q _k	Kerja kondensor	Kw
Q _e	Kerja evaporator	Kw
Q _{act}	laju perpindahan panas aktual	W
C _h	laju kapasitas panas fluida panas	W/K
C _c	laju kapasitas panas fluida dingin	W/K
Th ₁	temperatur fluida panas masuk <i>heat exchanger</i>	K
Th ₂	temperatur fluida panas keluar <i>heat exchanger</i>	K
Tc ₁	temperatur fluida panas masuk <i>heat exchanger</i>	K
Tc ₂	temperatur fluida panas keluar <i>heat exchanger</i>	K
U	koefisien perpindahan panas global	(W/m ² K)

A_s	luas permukaan perpindahan panas total	m^2
ΔT_{lm}	perbedaan temperatur rata-rata logaritma	K
C_h	laju kapasitas panas fluida panas	W/K
C_c	laju kapasitas panas fluida dingin	W/K
\dot{m}_h	laju aliran massa fluida panas	kg/s
\dot{m}_c	laju aliran massa fluida dingin	kg/s
Q_{max}	laju perpindahan panas maksimal	W
C_{min}	nilai terkecil di antara nilai C_h dan C_c	W/K
T_{h1}	temperatur fluida panas masuk <i>heat exchanger</i>	K
T_{c1}	temperatur fluida dingin masuk <i>heat exchanger</i>	K

