

รายการสัญลักษณ์

A_c	=	พื้นที่รับแสงของตัวเก็บรังสีอาทิตย์, m^2
$A_{conv,DT}$	=	พื้นที่การพาความร้อนที่ผิวข้อต่อ, m^2
$A_{cond,HT}$	=	พื้นที่การนำความร้อนของถังผลิตไอ, m^2
A_{DT}	=	พื้นที่ของถังขັบคั้นน้ำ, m^2
A_e	=	พื้นที่การระเหย, m^2
$A_{trans,HT}$	=	พื้นที่ผิวในการถ่ายโอนความร้อนของถังผลิตไอ, m^2
$A_{tube,d}$	=	พื้นที่ของท่อส่งน้ำ, m^2
$A_{tube,s}$	=	พื้นที่ของท่อสูบน้ำ, m^2
c_{ab}	=	Surface Stainless steel
$c_{p,a}$	=	ค่าความจุความร้อนของอากาศ, $kJ/kg \cdot ^\circ C$
$c_{p,DT}$	=	ค่าความจุความร้อนของถังขັบคั้นน้ำ, $kJ/kg \cdot ^\circ C$
$c_{p,HT}$	=	ค่าความจุความร้อนของถังผลิตไอ, $kJ/kg \cdot ^\circ C$
$c_{p,w}$	=	ค่าความจุความร้อนของน้ำ, $kJ/kg \cdot ^\circ C$
D	=	เส้นผ่านศูนย์กลางท่อที่เกิดการพาความร้อน, m
D_h	=	เส้นผ่านศูนย์กลางของฮีทเตอร์, m
D_s	=	เส้นผ่านศูนย์กลางของท่อทางด้านสูบน้ำ, m
dT_{DT}	=	ผลต่างของอุณหภูมิถังขັบคั้นน้ำในช่วงเวลาที่พิจารณา, $^\circ C/s$
dT_{HT}	=	ผลต่างของอุณหภูมิของถังผลิตไอในช่วงเวลาที่พิจารณา, $^\circ C/s$
dT_w	=	ผลต่างของอุณหภูมิน้ำภายในถังผลิตไอในช่วงเวลาที่พิจารณา, $^\circ C/s$
dt	=	เวลา, s
E_{tot}	=	พลังงานรวมทั้งหมดที่ป้อนให้กับฮีทเตอร์ไฟฟ้า, kJ
f	=	แฟกเตอร์ของความเสียหายในท่อ, (Dimensionless)
g	=	ค่าความเร่งเนื่องจากแรงโน้มถ่วงของโลก, ($9.81 m/s^2$)
H_{tot}	=	พลังงานแสงอาทิตย์รวมที่ตกกระทบตัวรับรังสีอาทิตย์ใน 1 วัน, kJ
$H_{loss,s}$	=	การสูญเสียเนื่องจากแรงเสียดทานของของไหลภายในท่อด้านสูบน้ำ, (Dimensionless)
h_{conv}	=	สัมประสิทธิ์การพาความร้อน, $kW/m^2 K$
h_f	=	เอนทัลปีของน้ำภายในถังขັบคั้นน้ำที่อุณหภูมิ $30^\circ C$, kJ/kg
h_g	=	เอนทัลปีของไอน้ำภายในถังขັบคั้นน้ำที่อุณหภูมิ $100^\circ C$, kJ/kg
h_{fg}	=	ค่าความร้อนแฝงของการเปลี่ยนสถานะจากน้ำเป็นไอ, kJ/kg

รายการสัญลักษณ์ (ต่อ)

I_T	=	ค่าความเข้มของรังสีอาทิตย์, kW/m^2
k	=	ค่าการนำความร้อนของอากาศ, kW/m K
k_d	=	คือสัมประสิทธิ์การสูญเสียสำหรับความสูงในการส่งน้ำ (หาได้จาก การทดลอง)
k_i	=	ค่าการนำความร้อนของฉนวน, kW/m K
k_s	=	คือสัมประสิทธิ์การสูญเสียสำหรับความสูงในการสูบน้ำ, (หาได้จาก การทดลอง)
L_{DT}	=	ความสูงของถังขັบคั้นน้ำ, m
L_i	=	ความหนาของฉนวน, m
L_s	=	ระยะความยาวของท่อทางด้านสูบน้ำ, m
$loss_d$	=	การสูญเสียเนื่องจากเสดของของไหลด้านส่งน้ำ, m
$loss_s$	=	การสูญเสียเนื่องจากเสดของของไหลด้านสูบน้ำ, m
m_a	=	มวลของอากาศภายในถังขັบคั้นน้ำที่อุณหภูมิ 100°C , kg
$m_{a,DT}$	=	มวลของอากาศภายในถังขັบคั้นน้ำที่อุณหภูมิ 100°C , kg
m_{DT}	=	มวลของถังขັบคั้นน้ำ, kg
m_e	=	มวลของน้ำที่ระเหยเป็นไอ, kg
m_f	=	มวลของน้ำที่ไหลเข้าถึงขັบคั้นน้ำที่อุณหภูมิ 30°C , kg
$m_{\text{flow},d}$	=	มวลของน้ำภายในท่อด้านส่งน้ำ, kg/s
$m_{\text{flow},s}$	=	มวลของน้ำภายในท่อด้านสูบน้ำ, kg/s
m_{HT}	=	มวลของถังผลิตไอ, kg
$m_{v,DT}$	=	มวลของไอน้ำภายในถังขັบคั้นน้ำที่อุณหภูมิ 100°C , kg
m_{vapor}	=	มวลของไอน้ำ, kg
$m_{\text{vapor},DT}$	=	มวลของไอน้ำภายในถังขັบคั้นน้ำ, kg
$m_{\text{vapor},HT}$	=	มวลของไอน้ำภายในถังผลิตไอ, kg
m_w	=	มวลของน้ำที่คงเหลือภายในถังขັบคั้นน้ำที่อุณหภูมิ 100°C , kg
$m_{w,DT}$	=	มวลของน้ำภายในถังขັบคั้นน้ำ, kg
$m_{w,DT,\text{end}}$	=	มวลของน้ำที่คงเหลือภายในถังขັบคั้นน้ำ, kg
$m_{w,HT}$	=	มวลของน้ำและไอน้ำภายในถังผลิตไอ, kg
$m_{w,s}$	=	มวลของน้ำทั้งหมดภายในถังเก็บน้ำ, kg
$m_{w,DT,d}^1$	=	มวลของน้ำภายในถังขັบคั้นน้ำ (ก่อนขັบคั้นน้ำ), kg

รายการสัญลักษณ์ (ต่อ)

$m_{w,DT,d}^2$	=	มวลของน้ำภายในถังจับคั้นน้ำ (หลังจับคั้นน้ำ), kg
$m_{w,DT,s}^1$	=	มวลของน้ำภายในถังจับคั้นน้ำ (ก่อนสูบน้ำ), kg
$m_{w,DT,s}^2$	=	มวลของน้ำภายในถังจับคั้นน้ำ (หลังสูบน้ำ), kg
N	=	จำนวนรอบการหมุนเวียนน้ำของระบบใน 1 วัน, cycle
Nu	=	Nusselt number
n	=	Surface Stainless steel
P_1	=	ความดันไอน้ำภายในถังจับคั้นน้ำ, kPa
P_2	=	ความดันที่ปลายท่อด้านส่งน้ำ, เท่ากับ 0, kPa
P_3	=	ความดันบรรยากาศที่บ่อน้ำ, เท่ากับ 0 kPa
$P_{a,DT}$	=	ความดันอากาศภายในถังจับคั้นน้ำ, kPa
P_{DT}	=	ความดันไอน้ำภายในถังจับคั้นน้ำ, kPa
$P_{pump,DT}$	=	ความดันที่ใช้ในการส่งน้ำของระบบ, kPa
Pr_w	=	Prandtl number of water
P_s	=	ความดันน้ำอิมตัวที่อุณหภูมิผสม (T_{mix}), kPa
P_{vapor}	=	ความดันไอน้ำ, kPa
$P_{vapor,DT}$	=	ความดันไอน้ำและอากาศภายในถังจับคั้นน้ำ, kPa
$Q_{cond,HT}$	=	ปริมาณความร้อนที่สูญเสียจากการนำความร้อนที่ถังผลิตไอน้ำ, kW
$Q_{conv,HT}$	=	ปริมาณความร้อนที่สูญเสียจากการพาความร้อนที่ถังผลิตไอน้ำ, kW
Q_{in}	=	อัตราพลังงานความร้อนจากฮีตเตอร์ไฟฟ้า, kW
$Q_{loss,DT}$	=	ปริมาณความร้อนสูญเสียที่ถังจับคั้นน้ำ, kW
$Q_{loss,HT}$	=	ปริมาณความร้อนสูญเสียที่ถังผลิตไอน้ำ, kW
Q_s	=	พลังงานความร้อนที่ตกกระทบบนตัวเก็บรังสีอาทิตย์, kW
U	=	ผลรวมสัมประสิทธิ์การสูญเสียความร้อน, kW/m ² .K
U_1	=	สัมประสิทธิ์การสูญเสียการนำความร้อนโดยฉนวน, kW/m ² .K
$V_{a,DT}$	=	ปริมาตรของอากาศภายในถังจับคั้นน้ำ, m ³
V_c	=	ปริมาตรของน้ำที่ระบบสามารถหมุนเวียนได้ต่อรอบ, m ³
V_{DT}	=	ปริมาตรของถังจับคั้นน้ำ, m ³
$V_{flow,d}$	=	ปริมาตรของน้ำภายในท่อด้านส่งน้ำ, m ³ /s
$V_{flow,s}$	=	ปริมาตรของน้ำภายในท่อด้านสูบน้ำ, m ³ /s
V_{vapor}	=	ปริมาตรของไอน้ำ, m ³

รายการสัญลักษณ์ (ต่อ)

$V_{\text{vapor,DT}}$	=	ปริมาตรของไอน้ำภายในถังขັบคั้นน้ำ, m^3
$V_{\text{vapor,HT}}$	=	ปริมาตรของไอน้ำภายในถังผลิตไอน้ำ, m^3
$V_{\text{w,DT}}$	=	ปริมาตรของน้ำภายในถังขັบคั้นน้ำ, m^3
v	=	ค่าความหนืดของอากาศ, m^2/s
v_1	=	ความเร็วของของไหลในถังขັบคั้นน้ำ, m/s
v_2	=	ความเร็วที่ปลายท่อด้านส่งน้ำ, m/s
v_3	=	ความเร็วของของไหลที่บ่อน้ำ, m/s
Ra_D	=	Reyleigh number ทรงกระบอกนอน
Ra_L	=	Reyleigh number ทรงกระบอกตั้ง
R_{vapor}	=	ค่าคงที่ของไอน้ำ, $\text{kPa m}^3/\text{kg K}$
T_a	=	อุณหภูมิสิ่งแวดล้อม, $^{\circ}\text{C}$
T_f	=	อุณหภูมิเฉลี่ยระหว่างถังผลิตไอน้ำกับอากาศ, $^{\circ}\text{C}$
$T_{\text{f,steam}}$	=	Film Temperature, $^{\circ}\text{C}$
T_{DT}	=	อุณหภูมิถังขັบคั้นน้ำ, $^{\circ}\text{C}$
T_{HT}	=	อุณหภูมิถังผลิตไอน้ำ, $^{\circ}\text{C}$
T_{mix}	=	อุณหภูมิผสม, $^{\circ}\text{C}$
T_{vapor}	=	อุณหภูมิของไอน้ำ, K
$T_{\text{vapor,HT}}$	=	อุณหภูมิของไอน้ำภายในถังผลิตไอน้ำ, $^{\circ}\text{C}$
$T_{\text{vapor,DT}}$	=	อุณหภูมิของไอน้ำภายในถังขັบคั้นน้ำ, $^{\circ}\text{C}$
$T_{\text{w,DT}}$	=	อุณหภูมิน้ำภายในถังขັบคั้นน้ำ, $^{\circ}\text{C}$
$T_{\text{w,HT}}$	=	อุณหภูมิน้ำภายในถังขັบคั้นน้ำ, $^{\circ}\text{C}$
$T_{\text{end}} - T_{\text{initial}}$	=	ผลต่างระหว่างอุณหภูมิของน้ำที่เปลี่ยน, $^{\circ}\text{C}$
W_h	=	งานที่ใช้ในการหมุนเวียนน้ำต่อรอบ, kJ
Z	=	เสดความสูงรวมในการหมุนเวียนน้ำของระบบ, m
Z_d	=	เสดความสูงในการส่งน้ำของระบบ, m
Z_s	=	เสดความสูงในการสูบน้ำของระบบ, m
$Z_2 - Z_1$	=	ผลต่างระหว่างความสูงในการส่งน้ำของระบบ, m
$Z_1 - Z_3$	=	ผลต่างระหว่างความสูงในการสูบน้ำของระบบ, m
ΔT_{HT}	=	ผลต่างของอุณหภูมิมระหว่างผิวฮีตเตอร์กับน้ำภายในถังผลิตไอน้ำ, $^{\circ}\text{C}$
ΔZ_d	=	ผลต่างระหว่างความสูงในการส่งน้ำ, m

รายการสัญลักษณ์ (ต่อ)

ΔZ_s	=	ผลต่างระหว่างความสูงในการสูบน้ำ, m
β	=	สัมประสิทธิ์การขยายตัวโดยปริมาตรของของไหล, $^{\circ}\text{K}^{-1}$
α	=	ค่าความแพร่ความร้อนในอากาศ, m^2/s
η_p	=	ประสิทธิภาพการหมุนเวียนน้ำของระบบ, %
η_t	=	ประสิทธิภาพทางความร้อนของระบบ, %
q''	=	อัตราการถ่ายโอนความร้อนเนื่องจากการเดือด, kW/m^2
ρ_v	=	ค่าความหนาแน่นของไอน้ำภายในถังผลิตไอ, kg/m^3
ρ_w	=	ค่าความหนาแน่นของน้ำ, kg/m^3
$\rho_{w,d}$	=	ค่าความหนาแน่นของน้ำภายในท่อด้านส่งน้ำ, kg/m^3
$\rho_{w,s}$	=	ค่าความหนาแน่นของน้ำภายในท่อด้านสูบน้ำ, kg/m^3
μ_1	=	ความหนืดสมบูรณ์ของน้ำภายในถังผลิตไอ, $\text{N}\cdot\text{s}/\text{m}^2$
σ	=	Surface Tension, N/m