

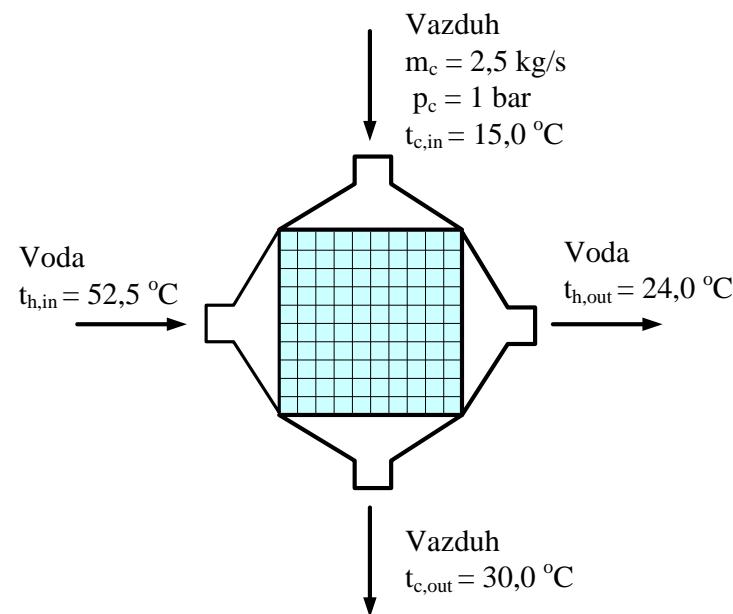
INŽENJERSI PRORAČUNI ENERGETSKIH APARATA I UREĐAJA

ODREĐIVANJE RADNE TAČKE TOPLITNIH RAZMENJIVAČA

ODREĐIVANJE RADNE TAČKE TOPLITNIH RAZMENJIVAČA

- Primer 1.

Unakrsni razmenjivač toplote (nijedan od fluida se ne meša poprečno svome toku) zagreva 2,5 g/s suvog vazduha, pri pritisaku od 1 bar i temperaturi 15 do 30°C. Za zagrevanje se koristi topla voda, pri 52,5°C. Izlazna temperatura vode je 24°C (slika). Ukupni koeficijent prolaza topline je 300 W/(m²°C). Ostale indikatore performansi razmenjivača topline treba da se odrede.



ODREĐIVANJE RADNE TAČKE TOPLOTNIH RAZMENJIVAČA

- Primer 1.

Proračun može da se obavi korišćenjem pratećeg programa uz ovaj tekst. Prvo, izborom OPŠTE (dugme Opcije) i pritiskom na dugme DALJE otvara se drugi prozor, koji nudi izbor osam tipova razmenjivača toplote. Bira se tip razmenjivača broj 5 (unakrsni topotni razmenjivač kod kojeg se fluidne struje ne mešaju poprečno svome toku) i nakon toga, program automatski prelazi na tabelu sa listom mogućih problema. Odabira se problem br 5. Ali, u analiziranom slučaju zadat je samo maseni protok vazduha, a treba odrediti topotni kapacitet. Kada je reč o suvom vazduhu, specifična toplota gase je oko $1 \text{ kJ/(kg } ^\circ\text{C)}$, što znači da je topotni kapacitet brojčano približno jednak protoku. To će biti samo prva iteracija.

U sledećem koraku, program proračunava srednje temperature i specifične toplate fluida. Ova nova specifična toplota vazduha i njegovog masenog protoka daje novi i različit topotni kapacitet. Izborom prethodnog prozora i upisivanjem novog topotnog kapaciteta vazduha proračun se ponavlja. Na slici prikazani su ulazni podaci i rezultati proračuna. Vidljivo je da u ovoj fazi proračuna vrsta fluida ne mora biti poznata. To pojednostavljuje rešavanje, jer nije potrebno da se definiše slaba i jaka fluidna struja.

ODREĐIVANJE RADNE TAČKE TOPLITNIH RAZMENJIVAČA

- Primer 1.

Problem Definition

INPUT DATA		PROBLEM No 5	COLD FLUID		
HOT FLUID		Flow Arr. No 5			
Wh [kW/K] =	Unknown	UA [kW/K] =	Unknown	Wc [kW/K] =	2.5
Th,in [oC] =	52.5	Tc,in [oC] =	15	Tc,out [oC] =	30
Th,out [oC] =	24	(Th,out < Th,in)		(Tc,out > Tc,in)	
OUTPUT DATA					
HOT FLUID			COLD FLUID		
Wh [kW/K] =	1.32	UA [kW/K] =	3.06	Wc [kW/K] =	2.50
Th,in [oC] =	52.5	Q [kW] =	37.5	Tc,in [oC] =	15.0
Th,out [oC] =	24.0	NTU =	2.32	Tc,out [oC] =	30.0
Th,ave [oC] =	38.3	Omega =	0.5263	Tc,ave [oC] =	22.5
Effectiveness = 0.7600					
dTfluids [oC] = 12.3					
LMTD [oC] = 14.7					

ODREĐIVANJE RADNE TAČKE TOPLOTNIH RAZMENJIVAČA

- Primer 1.

Nakon unosa svih podataka i pritiskom na dugme PRORAČUN, rezultati će se pojaviti u okviru IZLAZNI PODACI. Sada su poznati toplotni kapaciteti fluida, četiri temperature i veličina razmenjivača toplote izražena preko U·A. Efektivnost, NTU i ω su redom 0,7600, 2,32 i 0,5263.

Toplotni protok jeste 37,7 kW, a pošto je poznat proizvod U·A, može da se izračuna potrebna površina razmenjivača na sledeći način:

$$A = \frac{Q}{U \cdot \Delta t_f} = \frac{37,7 \cdot 1000}{300 \cdot 12,3} = 10,2 \text{ [m}^2\text{]}$$

ODREĐIVANJE RADNE TAČKE TOPLITNIH RAZMENJIVAČA

- Primer 1.

U svim slučajevima i tipovima proračuna mora se znati kako je definisana vrednost $U = 300 \text{ W}/(\text{m}^2\text{°C})$ (prema vrsti površine, topla ili hladna strana fluida, itd).

Srednja razlika temperaturna između fluida je u ovom slučaju $12,3^\circ\text{C}$, što je manje od logaritamske srednje razlike temperaturne (LSRT), koja je $14,7^\circ\text{C}$. Razlog je upotreba unakrsnog topotnog razmenjivača, koji je termodinamički lošiji od suprotnosmernog.

Sledeći korak (korak 4) proračuna je definisanje i određivanje svojstava fluida. Ustvari, mora da se prepostavi specifična toplota hladnog fluida. Maseni protok hladnog toka je zadat i u nekoliko iteracija mora da se odredi topotni kapacitet hladnog fluida kako bi odgovarao zadatom protoku. Izborom toplog fluida (voda) i odgovarajućeg pritiska (1 bar), program izračunava maseni protok toplijeg fluida. Pošto je hladniji fluid vazduh na pritisaku 1 bar, program izračunava odgovarajući protok. Gustina i specifična toplota gasa izračunavaju se za srednju temperaturu hladnjeg fluida. Izračunati protok je praktično isti, kao i zadati ($2,5 \approx 2,4901$), pa je proračun završen.

ODREĐIVANJE RADNE TAČKE TOPLITNIH RAZMENJIVAČA

- Primer 1.

Volume and Mass Flow Rates Determination

HOT FLUID

Mean Pressure [bar] =

Hot fluid: Water

Density, ρ_0 [kg/m³] =

Specific Heat, c_p [J/kgK] =

Mass flow rate, M_h [kg/s] =

Volume flow rate, V_h [m³/s] =

COLD FLUID

Average Pressure [bar] =

Cold fluid: Dry Air

Density, ρ_0 [kg/m³] =

Specific Heat, c_p [J/kgK] =

Mass flow rate, M_h [kg/s] =

Volume flow rate, V_h [m³/s] =

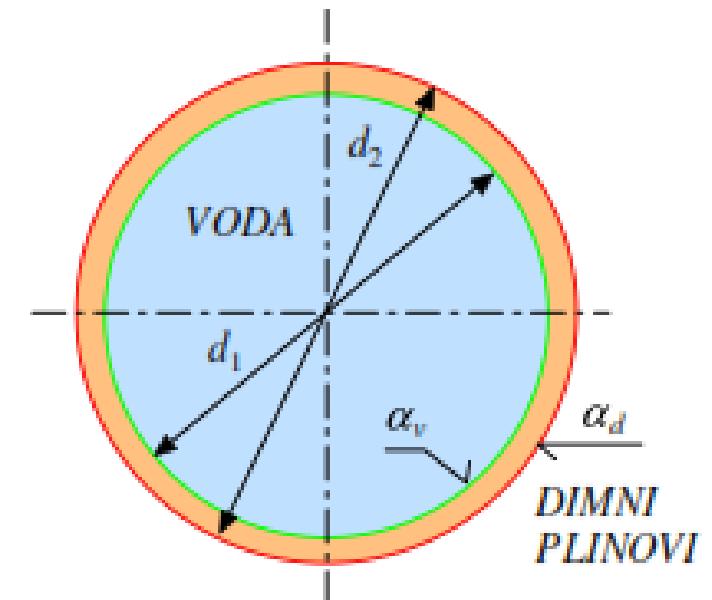
ODREĐIVANJE RADNE TAČKE TOPLITNIH RAZMENJIVAČA

- Zadatak 1.

Toplotni aparat za zagrevanje vode izведен je kao istosmerni izmenjivač toplote. Kroz bakarne cevi, prečnika $d_u/d_s = 20/24 \text{ mm}$, struji $10,2 \text{ kg/s}$ vode, specifične toplote $C_p = 4,18 \text{ kJ/k}$. Temperatura vode na ulazu je 20°C . Potrebna toplota dovodi se od dimnih gasova koji se, strujeći oko cevi, ohlade od 320°C na 180°C . Toplotni kapacitet toplijeg fluida je $W_c = 21,4 \text{ kW/K}$. Ukupni koeficijent prolaza toplote je $U = 130 \text{ W/m}^2\text{K}$.

Potrebno je odrediti:

- Odredite površinu izmenjivača toplote A i njegovu dužinu L , ako je broj cevi u snopu $n=220$
- Ako bi se konstruisani izmenjivač koristio kao suprotosmerni, kolike bi bile izlazne temperature vode i dimnih gasova? (Napomena: svi ostali podaci važe kao i u prethodnom slučaju).
- Kolika je potrebna površina, odnosno dužina suprotosmernog izmenjivača, da bi se postigle izlazne temperature vode i dimnih gasova kao kod istosmernog izmenjivača pod a)? (Napomena: vrede svi podaci osim tipa izmenjivača i površine A , odnosno dužine L).



ODREĐIVANJE RADNE TAČKE TOPLITNIH RAZMENJIVAČA

- a) Odredite površinu izmenjivača toplote A i njegovu dužinu L,

Problem Definition

INPUT DATA		PROBLEM No 4	Calculation	
HOT FLUID		Flow Arr. No 1	COLD FLUID	Next
Wh [kW/K] =	21,4	UA [kW/K] = Unknown	Wc [kW/K] = 42,7	Clear
Th,in [oC] =	320		Tc,in [oC] = 20	Test data
Th,out [oC] =	180		Tc,out [oC] = Unknown	
(Th,out < Th,in)		(Tc,out > Tc,in)		
OUTPUT DATA				
HOT FLUID		COLD FLUID		
Wh [kW/K] =	21,40	UA [kW/K] = 17,19	Wc [kW/K] = 42,70	Back
Th,in [oC] =	320,0	Q [kW] = 2996,0	Tc,in [oC] = 20,0	Close
Th,out [oC] =	180,0	NTU = 0,80	Tc,out [oC] = 90,2	
Th,ave [oC] =	250,0	Omega = 0,5012	Tc,ave [oC] = 55,1	
		Effectiveness = 0,4667		
		dTfluids [oC] = 174,3		
		LMTD [oC] = 192,8		

ODREĐIVANJE RADNE TAČKE TOPLITNIH RAZMENJIVAČA

a) Odredite površinu izmenjivača toplote A i njegovu dužinu L,

$$A = \frac{Q}{U \cdot \Delta t_f} = \frac{2996 \cdot 1000}{130 \cdot 174,3} = 132,2 \text{ [m}^2\text{]}$$

$$A = d_s \cdot \pi \cdot L$$

$$L = \frac{A}{\pi \cdot d_s} = \frac{132,2}{3,14 \cdot 0,024} = 1754 \text{ [m]}$$

$$l = \frac{L}{n} = \frac{1754}{220} = 7,93 \text{ [m]}$$

ODREĐIVANJE RADNE TAČKE TOPLITNIH RAZMENJIVAČA

- b) Ako bi se konstruisani izmenjivač koristio kao suprotosmerni, kolike bi bile izlazne temperature vode i dimnih gasova?
(Napomena: svi ostali podaci vrede kao i u prethodnom slučaju).

Hladniji fluid izlazi sa višom temperaturom, a topiji fluid izlazi sa nižom temperaturom nego u prethodnom primeru.

Ovim se može primetiti da su suprotnosmerni izmenjivači nešto efikasniji od istosmernih.

Problem Definition

X

INPUT DATA		PROBLEM No 12	Calculation	
HOT FLUID		Flow Arr. No 2	Next	
Wh [kW/K] =	21,4	UA [kW/K] =	17,19	Clear
Th,in [oC] =	320	Tc,in [oC] =	20	Test data
Th,out [oC] =	Unknown	Tc,out [oC] =	Unknown	
(Th,out < Th,in)		(Tc,out > Tc,in)		
OUTPUT DATA				
HOT FLUID		COLD FLUID		
Wh [kW/K] =	21,40	Wc [kW/K] =	42,7	
Th,in [oC] =	320,0	Tc,in [oC] =	20,0	
Th,out [oC] =	170,9	Tc,out [oC] =	94,7	
Th,ave [oC] =	245,5	Tc,ave [oC] =	57,4	
HOT FLUID		COLD FLUID		
UA [kW/K] =	17,19	Wc [kW/K] =	42,70	
Q [kW] =	3190,7	Tc,in [oC] =	20,0	
NTU =	0,80	Tc,out [oC] =	94,7	
Omega =	0,5012	Tc,ave [oC] =	57,4	
Effectiveness =	0,4970			
dTfluids [oC] =	185,6			
LMTD [oC] =	185,6			

Back

Close

ODREĐIVANJE RADNE TAČKE TOPLITNIH RAZMENJIVAČA

- c) Kolika je potrebna površina, odnosno dužina suprotnosmernog izmenjivača, da bi se postigle izlazne temperature vode i dimnih gasova kao kod istosmernog izmenjivača pod a)? (Napomena: vrede svi podaci osim tipa izmenjivača i površine A, odnosno dužine L).

Problem Definition
X

INPUT DATA

HOT FLUID

Wh [kW/K] =	Unknown
Th,in [oC] =	320
Th,out [oC] =	180
(Th,out < Th,in)	

PROBLEM No 5

Flow Arr. No 2

UA [kW/K] = Unknown

COLD FLUID

Wc [kW/K] =	42,7
Tc,in [oC] =	20
Tc,out [oC] =	90,4
(Tc,out > Tc,in)	

Calculation
Next
Clear
Test data

Back
Close

OUTPUT DATA

HOT FLUID

Wh [kW/K] =	21,47
Th,in [oC] =	320,0
Th,out [oC] =	180,0
Th,ave [oC] =	250,0

COLD FLUID

Wc [kW/K] =	42,70
Tc,in [oC] =	20,0
Tc,out [oC] =	90,4
Tc,ave [oC] =	55,2

UA [kW/K] = 15,60

Q [kW] = 3006,1

NTU = 0,73

Omega = 0,5029

Effectiveness = 0,4667

dTfluids [oC] = 192,7

LMTD [oC] = 192,7

ODREĐIVANJE RADNE TAČKE TOPLITNIH RAZMENJIVAČA

c) Odredite površinu izmenjivača toplote A i njegovu dužinu L,

$$A = \frac{Q}{U \cdot \Delta t_f} = \frac{3006,1 \cdot 1000}{130 \cdot 192,7} = 120 \text{ [m}^2\text{]}$$

$$A = d_s \cdot \pi \cdot L$$

$$L = \frac{A}{\pi \cdot d_s} = \frac{120}{3,14 \cdot 0,024} \cong 1593 \text{ [m]}$$

$$l = \frac{L}{n} = \frac{1593}{220} = 7,24 \text{ [m]}$$

Iz proračuna se vidi da je izbor tipa izmenjivača bitan sa ekonomskog aspekta projektovanja izmenjivača toplote.

