1η Πρόοδος Εφαρμοσμένης Θερμοδυναμικής 31 Ιανουαρίου 2017

ΘΕΜΑ 1 (10 μονάδες)

Σε συνδυασμένο κύκλο αέριο-ατμο-στροβίλου, με λόγο πιέσεων του πρώτου 20, αέρας στους 300 Κ εισέρχεται με παροχή 100 kg/sec στο συμπιεστή και εξέρχεται από το θάλαμο καύσης στους 1200 Κ. Μετά τον αεριο-στρόβιλο, τα αέρια θερμαίνουν τον ατμό του δεύτερου κύκλου στους 400 oC και 10 ΜΡα και εγκαταλείπουν τον εναλλάκτη στους 400 Κ. Αν η πίεση στον συμπυκνωτή είναι 10 kPa και οι αδιαβατικές αποδόσεις της αντλίας, του συμπιεστή και των δύο στροβίλων είναι 90 %, να υπολογιστεί η παραγόμενη ισχυς και η θερμική απόδοση του συνδυασμένου κύκλου.

Αεριοστρόβιλος

Κ. 1: **h1 = 300,19 kJ/kg αέρα**, Pr1 = 1,386

Κ. 2: Pr2 = Pr1\*(P2/P1) = 1,386\*20 = 27,72

h2s = 702,52 + (713,27–702,52)\*(27,72–27,29)/(28,80–27,29) = **705,58 kJ/kg αέρα**

win,s = h2s – h1 = 705,58 – 300,19 = **405,39 kJ/kg αέρα**

win = win,s/0,9 = **450,43 kJ/kg αέρα**

h2 = h1 + win = 300,19 + 450,43 = **750,62 kJ/kg αέρα**

Κ. 3: **h3 = 1277,79 kJ/kg αέρα**, Pr3 = 238,0

Κ. 4: Pr4 = Pr3\*(P4/P3) = 238/20 = 11,9 h4s = **555,74 kJ/kg αέρα**

wout,s = h3–h4s = 1277,79**-**555,74 = **722,05 kJ/kg αέρα**

wout = 0,9\*722,05 = **649,85 kJ/kg αέρα**

h4 = h3 – wout = 1277,79-649,85 = **627,94 kJ/kg αέρα**

Κ. 5 (μετά τον εναλλάκτη): **h5 = 400,98 kJ/kg αέρα**

wnet,gt = wout – win = 649,85-450,43 = **199,42 kJ/kg αέρα**

qin = h3 – h2 = 1277,79-750,62 = **527,17 kJ/kg αέρα** **(3)**

Ατμοστρόβιλος

Κ. 1: **h6 = 191,83 kJ/kg ατμού**, v6 = 0,001010 m3/kg ατμού

win,s = v6\*(P7 – P6) = 0,001010\*(10000 – 10) = **10,09 kJ/kg ατμού**

win = win,s/0,9 = **11,21 kJ/kg ατμού**

Κ. 2: h7 = h6 + win = 191,83 + 11,21 = **203,04 kJ/kg ατμού**

Κ. 3: **h8 = 3097,5 kJ/kg ατμού**, s8 = 6,2141 kJ/kg ατμού Κ

Κ. 4: s8 = s9 = x9\*s9g + (1 – x9)\*s9f ⬄x9 = (s9 – s9f)/(s9g – s9f) =

= (6,2141-0,6493)/(8,1502-0,6493) = **0,74**

h9s = 0,74\*2584,70+0,26\*191,83 = **1962,55 kJ/kg ατμού**

wout,s = h8–h9s = 3097,5-1962,6 = **1134,9 kJ/kg ατμού**

wout = 0,9\*1134,9 = **1021,4 kJ/kg ατμού**

wnet,st = 1021,4-11,21 = **1010,2 kJ/kg ατμού** **(3)**

Συνδυασμένος κύκλος

Qcomb = mair\*(h4 – h5) = mH2O\*(h8 – h7) ⬄ λ =mair/mH2O = (3097,5-203,04)/(627,94-400,98) =

= **12,75 kgαέρα/kgατμού** (1/λ = **0,078 kgατμού/kgαέρα**)

wnet,cc = wnet,gt + wnet,st = 199,42+0,078\*1010,2 = **278,22 kJ/kg αέρα**

ηth = wnet,cc/qin = 278,22/527,17 = 0,528 ή **52,8 %**

W = 100\*278,22 = 27822 kJ/sec = **27,8 MW** **(4)**

ΘΕΜΑ 2 (10 μονάδες)

Ψυκτικό εισέρχεται στο συμπιεστή μίας γεωθερμικής αντλίας θερμότητας στα 400 kPa και 10 οC, με ρυθμό 1 m3/min και εξέρχεται στα 800 kPa. Στη συνέχεια εισέρχεται στη βαλβίδα στραγγαλισμού στους 28 oC και εξέρχεται στα 450 kPa. Αν η ισχύς του συμπιεστή είναι 5 kW, να υπολογιστεί ο συντελεστής λειτουργίας, η ισεντροπική απόδοση του συμπιεστή, ο ρυθμός απόρριψης θερμότητας και η ποιότητα μετά το στραγγαλισμό.

ΛΥΣΗ

Κ1 (είσοδος συμπιεστή) v1 = 0,051506 m3/kg h1 = 256,58 kJ/kg s1 = 0,9305 kJ/kgK

m = (1/60)/0,051506 = 0,323 kg/s

Κ2 (έξοδος συμπιεστή) h2s = 267,29+(276,45-267,29)\*(0,9305-0,9183)/(0,9480-0,9183) = 271,05 kJ/kg

ws = 271,05-256,58 = 14,47 kJ/kg w = 5/0,323 = 15,48 kJ/kg

ηs = 14,47/15,48 = 0,935

h2 = 256,58+15,48 = 272,06

Κ3 (έξοδος συμπυκνωτή) h3 = 90,69 kJ/kg

K4 (έξοδος στραγγαλιστή) h4l = 68,81kJ/kg h4v = 257,53 kJ/kg

x = (90,69-68,81)/(257,53-68,81) = 0,11

QΗ = 0,323\*(272,06-90,69) = 58,58 kW COP = 58,58/5 = 11,72

ΘΕΜΑ 3 (10 μονάδες)

Παροχή φυσικού αερίου (100 % CH4) 1 m3/min καίγεται πλήρως με 50 % περίσσεια αέρα (τόσο το φυσικό αέριο όσο και ο αέρας εισέρχονται σε κανονικές συνθήκες). Η παραγόμενη θερμότητα τροφοδοτείται σε ατμοστρόβιλο με συμπυκνωτή που λειτουργεί στα 10 kPa και υπερθερμαίνει ατμό στους 500 οC και πίεση 10 MPa. Αν τα απαέρια του καυστήρα εξέρχονται στους 127 oC και οι ισεντροπικές αποδόσεις αντλίας και στροβίλου είναι 90 %, να υπολογιστεί η παραγόμενη ισχύς του στροβίλου (το φυσικό αέριο είναι ιδανικό αέριο με γραμμομοριακό όγκο σε κανονικές συνθήκες 22,4 lt/mol).

ΛΥΣΗ

Υπολογισμός παραγόμενης θερμότητας

mCH4 = (1000/60)/22,4 = 0,744 mol/sec (0,00744 kmol/sec)

Θεωρητική καύση: 0,744 CH4 + 1,488 (Ο2 + 3,76 Ν2) = 0,744 CO2 + 2\*0,744 H2O + 5,595 N2

Πραγματική καύση: 0,744 CH4 + 2,232 (Ο2 + 3,76 Ν2) = 0,744 CO2 + 2\*0,744 H2O + 0,744 Ο2 + 8,393 N2

Η θερμοκρασία των απαερίων είναι υψηλότερη ακόμα και από το σημείο δρόσου για 100 % υδρατμό (δηλαδή είναι μεγαλύτερη από τους 100 oC), οπότε καθόλου ατμός δεν συμπυκνώνεται.

q = 0,744\*(-393,520+13,372-9,364)+2\*0,744\*(-241,820+13,356-9,904)+0,744\*(11,711-8,682)+8,393\*(11,640-8,669)-0,744\*(-74,850) = -561,61 kJ/s

Ατμοστρόβιλος

Κ1. κορεσμένο νερό v1 = 0,001010 m3/kg h1 = 191,81 kJ/kg

Δ12. wins = 0,00101\*(10000-10) = 10,09 kJ/kg win = 10,090/0,9 = 11,21 kJ/kg

K2. h2 = 191,81+11,21 = 203,02 kJ/kg

K3. h3 = 3625,8 kJ/kg s3 = 6,9045 kJ/kgK

K4s. s4g = 8,1488 kJ/kgK s4f = 0,6492 kJ/kgK xs = (6,9045-0,6492)/(8,1488-0,6492) = 0,834

 h4s = 0,834\*2583,9+0,166\*191,81 = 2186,8 kJ/kg

 wouts = 3625,8-2186,8 = 1439,0 kJ/kg wout = 0,9\*1439,0 = 1295,1 kJ/kg

wnet = 1295,1-11,21 = 1283,89 kJ/kg

μαζική παροχή νερού στον στρόβιλο: m’ = 561,61/(3625,8-203,02) = 0,164 kg/sec

Ισχύς: W’ = 1283,89\*0,164 = 210,55 kJ/s = 210,55 kW