No. of Printed Pages: 3

1329

CI	13	07	101	02	07
CH	3	U //		rs	U/

Roll No.	:																					
----------	---	--	--	--	--	--	--	--	--	--	--	--	--	--	--	--	--	--	--	--	--	--

## 2021

## PROCESS EQUIPMENT DESIGN AND PLANT UTILITIES

निर्धारित समय : 11/2 घंटे]

[अधिकतम अंक : 70

Time allowed: 11/2 Hours]

[Maximum Marks: 70

नोट :

(i) किन्हीं **दो** प्रश्न के उत्तर दीजिये।

Note:

Answer any TWO questions.

- (ii) प्रत्येक प्रश्न के सभी भागों को क्रमवार एक साथ हल कीजिये। Solve all parts of a question consecutively together.
- (iii) प्रत्येक प्रश्न को नये पृष्ठ से प्रारम्भ कीजिये। Start each question on fresh page.
- (iv) दोनों भाषाओं में अन्तर होने की स्थिति में अंग्रेजी अनुवाद ही मान्य है। Only English version is valid in case of difference in both the languages.
- एक सतत आसतन स्तम्भ 40% (द्रव्यमान) बेंजीन एवं 60% (द्रव्यमान) टोल्यूनि युक्त 30,000 किया/घण्टा अलग करने के लिए ड़िजाइन किया गया है । ऊपरी उत्पाद में द्रव्यमान के अनुसार 97% बेंजीन एवं पैदे के उत्पाद में द्रव्यमान के अनुसार 97% टोल्यूनि है । फीड में 3/4 वाष्प एवं 1/4 द्रव है । रिक्तक्स अनुदान 3.5 काम में लिया गया है ।

Mwt बेंजीन 78, Mw टोल्यूनि 92 भाप की 2 वायुमण्डलीय दाब पर गुप्त ऊष्मा = 525.5 kcal/kg. वाष्प की गुप्त ऊष्मा 7240 kcal/kmol.

## साम्य डाटा :

- x 0 0.20 0.40 0.60 0.80 1.0
- y 0 0.38 0.61 0.78 0.92 1.0
- (a) सामग्री संतुलन करें।
- (b) आदर्श प्लेटों की संख्या एवं फीड प्लेट ज्ञात कीजिए।
- (c) यदि भाप 2 वायुमण्डलीय दाब पर है तो आवश्यक भाप की गणना करें ।
- (d) अगर पानी 30 °C पर कंडेनसर में प्रवेश करता है और 60 °C पर बाहर निकलता दे तो आवश्यक ठंडे पानी की मात्रा ज्ञात करें।

A continuous fractionating column is to be designed to separate 30,000 kg/hr. of a binary mixture containing 40%. (by weight) benzene and 60% (by weight) of toluene. The top product contains 97% (by weight) of benzene and bottom product contain 97% (by weight) toluene. The feed consists of <sup>3</sup>/<sub>4</sub><sup>th</sup> vapur and <sup>1</sup>/<sub>4</sub><sup>th</sup> liquid. A reference ratio of 3.5 has been used.

Mwt benzene = 78 Mwt tolune = 92 latent heat of steam at 2 atm. is 525.5 kcal/kg. Latent heat of vapour 7240 kcal/kmol.

## Equilibrium data:

 x
 0
 0.20
 0.40
 0.60
 0.80
 1.0

 y
 0
 0.38
 0.61
 0.78
 0.92
 1.0

- (a) Find the material balance.
- (b) Find number of plates and locate feed plate.
- (c) Find the steam requirement if steam is available at 2 atm.
- (d) Find the cooling water requirement if water inters the condenser at 30 °C and leaves at 60 °C. (4+20+6+5)
- 2. एकल प्रभाव वाष्पित्र में कास्टिक सोडा के 5000 kg/hr विलयन का 10% से 25% ठोस तक सान्द्रण किया जाता है । स्टीम 110 °C पर उपलब्ध है एवं वेपर स्प्रेस में परम दाब 410 mm Hg है । वेपर स्प्रेस दाब के अनुसार पानी का क्वथनांक 84 °C है । विलयन का क्वथनांक एलिवेशन 10 °C है । फीड एवं थीक लीक्ट की एन्थैल्पी क्रमशः 90 एवं 80 kcal/kg है । वाष्प की एन्थैल्पी 650 kcal/kg है । वेपर स्प्रेस दाब के अनुसार फीड अपने क्वथनांक पर प्रवेश करता है । वेपर स्प्रेस दाब  $\lambda_{\rm s}=534$  kcal/kg
  - (a) आवश्यक स्टीम की मात्रा प्रति घंटा
  - (b) अगर ऊष्मा स्थानान्तरण का क्षेत्रफल 35 m² है तो ऊष्मा स्थानान्तरण गुणांक का मान ज्ञात कीजिए।

It is desired to concentrate 5000 kg/hr of a solution of sodium hydroxide from 10% to 25% solids in a single effect evaporator. Steam is available at 110 °C and the vapour space is maintained at 410 mm Hg. The boiling point of water corresponding to the vapour space pressure is 84 °C. The solution has a boiling point elevation of 10 °C. The enthalpies of the feed and thick liquor are 90 and 80 kcal/kg. respectively and the enthalpy of vapour is 650 kcal/kg. The feed entrers at its boiling point corresponding to the vapour space pressure.

$$\lambda_s = 534 \text{ kcal/kg}$$

- (a) Calculate the stream consumption per hour
- (b) If the available heat transfer area is 35 m<sup>2</sup>, estimate the heat transfer coefficient.

- (i) 1-2 और 2-4 पास के लिए शैल और ट्यूब टाइप हीट एक्सचेंजर का आरेख बनाइए ।
   Draw diagram for 1-2 and 2-4 pass for shell and tube type heat exchanger.
  - (ii) हीट एक्सचेंजर के लिए विभिन्न प्रकार की सहायक सामग्री को लिखिए। Write different accessories for heat exchanger.
  - (iii) एक डबल पाइप हीट एक्सचेंजर जिसके आन्तरिक पाइप का इनसाइड और आउटसाइड व्यास क्रमशः 2.6 cm एवं 3.5 cm है और बाह्य पाइप का इनसाइड व्यास 5 cm है तो इसके एन्यूलस के तुल्य व्यास की गणना कीजिए।

Calculate equivalent diametre of annulas of a double pipe heat exchanger having inside and outside diametre of inner pipes are 2.6 cm and 3.5 cm and inside diametre of outer pipe is 5 cm. (10+12+13)

- 4. (i) पैक्ड कॉलम की ऊँचाई की गणना कैसे करते हैं ? How height of packed column is calculated ?
  - (ii) NTU और HTU से क्या अभिप्राय है ? What is meant by NTU and HTU?
  - (iii) प्लेट व पैक्ड कॉलम में अन्तर बताइए। Differentiate between plate and packed column.

(12+10+13)