

<b>ОНТҮСТИК-ОАЗАҚСТАН MEDISINA AKADEMIASY</b> <b>«Оңтүстік Қазақстан медицина академиясы» АҚ</b>	 <b>SOUTH KAZAKHSTAN MEDICAL ACADEMY</b> <b>АО «Южно-Казахстанская медицинская академия»</b>	
«Инженерлік пәндер» кафедрасы  «Химия-технологиялық процестерді модельдеу» пәнібойынша әдістемелік нұсқаулар	044-76-11  Стр. 1 из 71	

## **ТӘЖІРИБЕЛІК САБАҚҚА АРНАЛҒАН ӘДІСТЕМЕЛІК НҰСҚАУЛАР**

**Пән:** **«Химия-технологиялық процестерді модельдеу»**

**Пән коды:** **НТРМ 3301**

**БББ атауы:** **6B0720100 Фармацевтикалық өндіріс технологиясы**

**Оқу сағатының көлемі/(кредит):** **180 сағат/ (6 кредит)**

**Оқытылатын курс пен семестр:** **3 курс, 5 семестр**

**Тәжірибелік сабактар:** **45 сағат**

**Шымкент, 2024 ж.**

<b>ОНТҮСТИК-ОАЗАОСТАН</b> <b>MEDISINA</b> <b>AKADEMIASY</b> <b>«Оңтүстік Қазақстан медицина академиясы» АҚ</b>	 <b>SOUTH KAZAKHSTAN</b> <b>MEDICAL</b> <b>ACADEMY</b> <b>АО «Южно-Казахстанская медицинская академия»</b>
«Инженерлік пәндер» кафедрасы	044-76-11
«Химия-технологиялық процесстерді моделдеу» пәнібойынша әдістемелік нұсқаулар	Стр. 1 из 71

Тәжірибелік сабактарға арналған әдістемелік нұсқаулар «Фармацевттік өндірістің технологиясы» пәнінің жұмыс бағдарламасына (силлабус) сәйкес әзірленген және кафедра мәжілісінде талқыланды.

Хаттама № \_\_\_\_ « \_\_\_\_ » 2024 ж.

Каф.Менгеруші, к.т.н. доцент

Г.Э. Орымбетова

<b>ОНТҮСТИК-ОАЗАҚСТАН MEDISINA AKADEMIASY</b> <b>«Оңтүстік Қазақстан медицина академиясы» АҚ</b>	 <b>SOUTH KAZAKHSTAN MEDICAL ACADEMY</b> <b>АО «Южно-Казахстанская медицинская академия»</b>	
«Инженерлік пәндер» кафедрасы  «Химия-технологиялық процесстерді модельдеу» пәнібойынша әдістемелік нұсқаулар		044-76-11 Стр. 1 из 71

**Тақырыбы 1:** Регрессиялық модельдің параметрлерін анықтау. Белсенді емес эксперименттің деректері бойынша басқару объектінің статикалық модельдерін құру (регрессиялық анализ)

**Мақсаты:** Объектін статикалық сипаттама параметрлердің идентификациясы

#### Оқыту мақсаты:

##### Студент білуге тиіс:

- ең кіші квадраттар әдісі;
- модельдің адекваттылығы;
- объектінің статикалық модельдерін құру әдісі;
- статикалық сипаттамалары.

##### Студент істей алуға тиіс:

- басқару объектің математикалық моделін құру;
- объектің статикалық сипаттама параметрлердің идентификациялау,
- алынған нәтижелерді адекваттылыққа тексеруді жүргізу

#### Такырыптың негізгі құралдары:

##### Базалық

- статика моделі;
- регрессиялық модель;
- басқару объект.

##### Негізгі

- параметрлерді идентификациялау;
- басқару объектілерді модельдеу;
- нәтижелердің адекваттылығы.

#### Теориялық негіздері

Бірнеше кірісі және жалғыз шығысы бар объект бар болсын:



Сурет 1.1 – Объекттің құрылымдық сұлбасы

Бұл объекттің статикасын зерттеу барысында тәжірибелі басқа кірісайналылардың мәндерін тұрақты етіп үстап, уақыттың белгілі бір аралығы сайын  $X_i$  кіріс айнымалының мәнін  $\Delta X_i$  өсіріп тұруы қажет. Яғни,  $X_i$  мәні ретімен  $X_i^{\min}$  дең  $X_i^{\max}$ ға өзгереді. Бұл ікезде шығыс  $Y$  айнымалының мәні тіркеліп тұрады. Тәжірибелің нәтижесінде  $X$ -тің түрлі мәндері мен  $Y$  мәні арасындағы сәйкестік кестесі түріндегі статикалық сипаттама пайда болады.

Тәжірибелі өңдеу мақсаты – кестелік түрде пайда болған заңдылықты бір аналитикалық  $F(x)$  өрнекпен аппроксимациялау.

Жақындастыру (приближение) әдісі үшін тәуелсіз  $X_i$  айнымалының бүкіл өзгеру аралығындағы  $F(X)-Y(X)$  арасындағы айырмашылықты сипаттайтын бір функционалды минимизациялау тән. Тәжірибеде квадраттық жақындастыру жиі пайдаланылады. Ол кезде минимизацияланатын функционалдың түрі:

$$\int_{x_{\min}}^{x_{\max}} (Y(x) - F(x))^2 dx \rightarrow \min$$

Тәжірибелік есептеулерде функционал келесі түрге ие болады:

$$I = \sum [F(x_i) - Y_i]^2 \rightarrow \min \quad (1.1)$$

$$F(x_i) = \sum_{i=0}^m A_i * x_i^i$$

$A_i$  коэффициенттерін анықтау үшін осы коэффициенттердің әркайсысы бойынша (1.1)-ді дифференциалда, пайда болған теңдеулерді нольге теңестіру қажет. Сол кезде біз олардан қажетті коэффициенттерді аныктап алуымызға болатын ( $m+1$ ) теңдеулер жүйесіне ие боламыз:

$$\frac{dI}{dA_i} = 2 * \sum [F(x_i) - Y(x_i)] * x_i^k \quad k = 0, 1, 2, \dots, m$$

$$\sum \left[ \sum_{i=1}^m A_i * x_i^i - Y(x_i) \right] * x_i^k = 0$$

$$\sum_{i=1}^m \left[ \sum_{l=0}^i A_l * x_i^l - Y(x_i) \right] * x_i^k = 0$$

$$\sum_{i=1}^m \sum_{l=0}^i A_l * x_i^{l+k} - \sum_{i=1}^m Y(x_i) * x_i^k = 0$$

$$\begin{aligned}
 I &= \sum_{i=1}^n [F(x_i) - Y(x_i)]^2 \\
 \frac{dI}{dA} &= 2 * \sum_{i=1}^n [A + B * x_i - Y(x_i)]^2 \\
 \frac{dI}{dB} &= 2 * \sum_{i=1}^n [A + B * x_i - Y(x_i)]^2 * x_i \\
 \sum_{i=1}^n A + \sum_{i=1}^n B * x_i &= \sum_{i=1}^n Y(x_i) \Leftrightarrow n * A + B * \sum_{i=1}^n x_i = \sum_{i=1}^n Y(x_i) \\
 \sum_{i=1}^n A * x_i + \sum_{i=1}^n B * x_i^2 &= \sum_{i=1}^n Y(x_i) * x_i \Leftrightarrow A * \sum_{i=1}^n x_i + B * \sum_{i=1}^n x_i^2 = \sum_{i=1}^n Y(x_i) * x_i
 \end{aligned}$$

$$\begin{aligned}
 A &= \frac{\left| \begin{array}{cc} \sum_{i=1}^n Y(x_i) & \sum_{i=1}^n x_i \\ \sum_{i=1}^n Y(x_i) * x_i & \sum_{i=1}^n x_i^2 \end{array} \right|}{\left| \begin{array}{cc} n & \sum_{i=1}^n x_i \\ \sum_{i=1}^n x_i & \sum_{i=1}^n x_i^2 \end{array} \right|} = \frac{\sum_{i=1}^n Y(x_i) * \sum_{i=1}^n x_i^2 - \sum_{i=1}^n x_i * \sum_{i=1}^n Y(x_i) * x_i}{n * \sum_{i=1}^n x_i^2 - \left( \sum_{i=1}^n x_i \right)^2} \\
 B &= \frac{\left| \begin{array}{cc} n & \sum_{i=1}^n Y(x_i) \\ \sum_{i=1}^n x_i & \sum_{i=1}^n Y(x_i) * x_i \end{array} \right|}{\left| \begin{array}{cc} n & \sum_{i=1}^n x_i \\ \sum_{i=1}^n x_i & \sum_{i=1}^n x_i^2 \end{array} \right|} = \frac{n * \sum_{i=1}^n Y(x_i) * x_i - \sum_{i=1}^n x_i * \sum_{i=1}^n Y(x_i)}{n * \sum_{i=1}^n x_i^2 - \left( \sum_{i=1}^n x_i \right)^2}
 \end{aligned}
 \tag{1.2} \tag{1.3}$$

Сызықтық түрдегі  $F(X)=A+B\cdot X$  функциясы үшін ең кіші квадраттар әдісін қарастырайық.

Пайда болған модельдің адекваттылығын тәжірибелің әр нүктесіндегі орташа салыстырмалы қатені анықтау арқылы тексеруге болады:

$$\epsilon = \frac{1}{n} \cdot \sum_{i=1}^n \frac{|Y(x_i) - F(x_i)|}{Y(x_i)} \cdot 100\%
 \tag{1.4}$$

Бұл жерде:  $Y(x_i)$  – тәжірибелік нүктелер

$F(x_i)$  – модель бойынша табылған мәндер

Егер  $\epsilon$  3-5% төмен болса, онда модель тәжірибелік деректерді адекватты сипаттайтын деп тұжырымдауға болады.

**Білім берудің және оқытудың әдістері:** Бақылау сұрақтар мен жүргізілген жұмыс туралы әзірленген есеп бойынша ауызша сұрау. Жұмысты өзіндік орындау

<b>ОҢТҮСТИК-ОАЗАҚСТАН MEDISINA AKADEMIASY</b> <b>«Оңтүстік Қазақстан медицина академиясы» АҚ</b>	 <b>SOUTH KAZAKHSTAN MEDICAL ACADEMY</b> <b>АО «Южно-Казахстанская медицинская академия»</b>
<b>«Инженерлік пәндер» кафедрасы</b>	044-76-11
<b>«Химия-технологиялық процесстерді модельдеу» пәнібойынша әдістемелік нұсқаулар</b>	Стр. 1 из 71

## Жұмысты орындау реті

1. ЛАБ1 бағдарламасын іске қосып, сынақ кітапшаныздың нөмірі бойынша тіркеleiіз.
2. Сол бойынша статикалық сипат алынатын арнаны ( $Y = f(T)$ ,  $Y = f(Q)$  не  $Y = f(F)$ ) тандаңыз.

<b>ОНТҮСТИК-ОАЗАҚСТАН MEDISINA AKADEMIASY</b> «Оңтүстік Қазақстан медицина академиясы» АҚ	 <b>SOUTH KAZAKHSTAN MEDICAL ACADEMY</b> АО «Южно-Казахстанская медицинская академия»
«Инженерлік пәндер» кафедрасы	044-76-11
«Химия-технологиялық процесстерді модельдеу» пәнібойынша әдістемелік нұсқаулар	Стр. 1 из 71

3. Кіріс айнымалының өзгертулуда аралығын 10-15 бірдей бөліктеге бөліңіз.
4. Кіріс айнымалыны ең кіші мәнінен ең үлкеніне дейін ретімен өзгертіп, шығыс Y айнымалының мәнін тіркеңіз.
5. Қолмен немесе MsExcel не Mathcad жүйелерін пайдаланып қажетті барлық есептеулерді орындаңыз.
6. Осы сиякты әдіспен басқа кіріс айнымалылар үшін бір қатар тәжірибелер өткізіңіз.
7. Қолмен немесе MsExcel не Mathcad жүйелерін пайдаланып қажетті барлық есептеулерді орындаңыз.
8. Оқытушы ұсынған жұмысты орындау бакылау мысалды қолданыңыз.

**Әдебиет:**

**негізгі:**

1. Ахназарова С.Л., Кафаров В.В. Методы оптимизации эксперимента в химической технологии: Учебное пособие для вузов. - 2-е изд., перераб. и дополненное. -М.: Высшая школа, 1985. -327с.
2. Инков А.М. Моделирование и идентификация объектов управления. Методические указания к выполнению лабораторных работ для студентов спец. 050702. Шымкент, ЮКГУ, 2010 г., -78 с.

**қосымша:**

3. Практикум по автоматике и системам управления производственными процессами: учеб. пособие для вузов /под ред. И.М.Масленникова. -М.: Химия, 1986. -336с.
4. Построение математических моделей химико-технологических процессов. Под ред. Дудникова Е.Г. - Л.: Химия, 1970. –312 с.
5. Райбман Н.С., Чадеев В.М. Построение моделей производства. - М.: Энергия, 1975.

### **Бақылау (сұрақтар, тесттер, тапсырмалар және т.б.)**

- 1) Математикалық модельдерді құрудың регулярлық әдістерінің статистикалық әдістерінен айырмашылығы неде?
- 2) Статикалық сипаттама дегеніміз не?
- 3) Объектінің статикалық сипатының динамикалық сипатынан айырмашылығы неде?
- 4) Статикалық сипатты алу тәжірибелі жүргізу әдістемесі.
- 5) Статикалық сипаттама қандай түрде бейнеленілуі мүмкін?
- 6) Тәжірибелі деректерді аппроксимациялау әдістері. Олардың жетістіктері мен кемшіліктері.
- 7) Интерполяциялау әдісі.
- 8) Квадраттық жақыннату (приближение) әдісі.
- 9) Аппроксимациялаушы тәуелділіктерді сзызықтау (линеаризация).
- 10) Аппроксимациялау нәтижесінде пайда болған математикалық модельдердің адекваттылығын тексеру.

**Тақырып 2:** Регрессиялық модельдің параметрлерін анықтау. Басқару объектінің бірфакторлы дисперсиялық анализі

**Мақсаты:** Жұмыстың мақсаты тәжірибелердің әр нақты сериясы үшін математикалық күтімдердің тең болуы жөніндегі гипотезаны тексеру болып табылады. Студент «Регрессиялық модельдің параметрлерін анықтау. Басқару объектінің бірфакторлы дисперсиялық талдау» тақырыбын оку барысында алған білімдерін пайдалана білуі керек.

### Оқыту мақсаты:

#### Студент білуге тиіс:

- математикалық күтімдердің тең болуы жөніндегі гипотезаны;
- бірфакторлы дисперсиялық талдауы.

#### Студент істей алуға тиіс:

- математикалық күтімдердің тең болуы гипотезасын тексеру;
- Регрессиялық модельдің параметрлерін анықтау.

### Тақырыптың негізгі сұрақтары:

#### Базалық

- математикалық күтім;
- дисперсия;
- Фишер критерий.

#### Негізгі

- математикалық күтімдердің тең болуы жөніндегі гипотезасы;
- есепетеу нәтижелерін сұлба ретінде ұсыну.

### Теориялық негіздері

Кез-келген экспериментте бақыланатын шамалардың орташа мәні эксперименттің шарттарын анықтайтын кіріс факторлардың өзгеруіне және кездейсоқ факторларға (сыртқы әсерлерге) байланысты өзгеріп турады.

Дисперсиялық талдаудың мәселесі - орташа мәндердің өзгеруіне факторлардың тиғизетін әсерлерін зерттеу.

Дисперсиялық талдау – зерттелетін кездейсоқ шаманың өзгеруіне әкелетін жеке факторларды ерекшелеп, бағалау. Ол үшін қосындылған таңдамалы дисперсияны тәуелсіз факторлар себеп болатын құрамдастарға (составляющие) жіктейді (разложение).

Берілген фактордың әсері маңызды екендігін анықтау үшін кездейсоқ факторларлар себеп болатын үдайы өндірілу дисперсиясына сәйкес таңдамалы дисперсияның маңыздығын бағалау қажет.

Эксперименттің нәтижесі н түрлі мәндерді қабылдайтын ( $n$ -тәжірибелер серияларының саны) жеке бір A факторына тәуелді болсын. Тәжірибелердің әр сериясы үшін қайталанатын  $m$  бақылау жүргізіледі, олардың нәтижелерін келесі түрде жазуға болады:

$$Y_{11} \ Y_{12} \ Y_{13} \dots \ Y_{1m}$$

$$Y_{21} \ Y_{22} \ Y_{23} \dots \ Y_{2m}$$

$$Y_{31} \ Y_{32} \ Y_{33} \dots \ Y_{3m}$$

... ... ... ...

$$Y_{n1} \ Y_{n2} \ Y_{n3} \dots \ Y_{nm}$$

Алынған статистикалық деректердің негізінде нақты әр серия үшін математикалық күтімдердің тең болуы жөніндегі гипотезаны тексеру керек. Егер тексерілетін гипотеза

дұрыс болса, онда барлық сериялар үшін орташа арифметикалық мәндердің бір бірінен айырмашылығы жоқ, керінше жағдайда жобаланған гипотезаны қабылдамау керек.

$\bar{Y}_i$  - тәжірибелердің i-ші сериясының орташа мәнін, ал  $\bar{Y}$  арқылы барлық бақылаулар үшін орта мәнді белгілейік:

$$\bar{Y}_i = \frac{1}{m} \cdot \sum_{j=1}^m Y_{ij}$$

$$\bar{Y} = \frac{1}{m \cdot n} \cdot \sum_{j=1}^n \sum_{i=1}^m Y_{ij}$$

Дисперсиялық талдаудың мағынасы – жеке  $Y_{ij}$  –дің жалпы орташадан ауытқулары

$$Q = \sum_{i=1}^n \sum_{j=1}^m (Y_{ij} - \bar{Y}_i)^2 + \sum_{i=1}^n (Y_i - \bar{Y})^2 + \sum_{j=1}^m (Y_j - \bar{Y})^2 \quad (2.1)$$

$$\sum_{i=1}^n \sum_{j=1}^m (Y_{ij} - \bar{Y}_i)^2 = \left\{ \sum_{i=1}^n (Y_i - \bar{Y})^2 \right\} \left\{ \sum_{j=1}^m (Y_j - \bar{Y})^2 \right\}$$

квадраттарының қосындысын екі қосындыға жіктеуде:

Q - әр тәжірибенің ( $Y_{ij}$ ) мәнінің орташадан жалпы ауытқуын анықтайды;

Q<sub>A</sub> - A факторының себебінен пайда болған шашырауды (рассеяние) сипаттайты (екінші фигуралық жақшалардағы өрнек);

Q<sub>калд</sub> - кездейсоқ бөгеулер себебінен пайда болған шашырауды сипаттайты (бірінші фигуралық жақшалардағы).

Ауытқулардың квадраттар қосындыларын сәйкесінше еркіндік дәрежелеріне бөліп, келесі дисперсияларды аламыз:

$$\sigma_A^2 = Q/f$$

$$\sigma_{\text{калд}}^2 = \frac{Q}{f} / f$$

$$\sigma_A^2 = \frac{Q}{f} / f \quad (2.2)$$

Еркіндік дәрежелер саны:  $f = m \cdot n - 1$      $f_1 = n - 1$      $f_2 = n \cdot (m-1)$

Дисперсиялық талдауды орындау -  $\sigma_A^2$  және  $\sigma_{\text{калд}}^2$  бағаларын салыстыруды. Егер әр серия

үшін математикалық күтімдер бір біріне тең жөніндегі гипотеза дұрыс болса, онда  $\sigma_A^2$   $\sigma_{\text{калд}}^2$ -тан көп аспауы тиіс, ол Фишер критерии бойынша тексеріледі:

$$F = \sigma_A^2 / \sigma_{\text{калд}}^2 \quad (2.3)$$

Егер  $F < F_{kp}$ , онда  $\sigma_A^2$  мен  $\sigma_{\text{калд}}^2$  арасындағы айырмашылықты маңызды деп санауға болады, демек A факторының әсері кездейсоқ бөгеулер әсерімен шамалас.

Егер  $F > F_{kp}$ , онда  $\sigma_A^2$  мен  $\sigma_{\text{калд}}^2$  арасындағы айырмашылық маңызды, демек A факторы

шығыс шамаға әсер тигізеді.

$F_{kp}$  мәндерін маңыздылықтың  $\alpha$  ("альфа") деңгейінде және  $f_1$  мен  $f_2$  еркіндік дәрежелерінде Фишер таралуының квантильдері бойынша анықтайды:

$$F_{kp} = f(\alpha, f_1, f_2)$$

**Білім берудің және оқытудың әдістері:** Бақылау сұрақтар мен жүргізілген жұмыс туралы әзірленген есеп бойынша ауызша сұрау. Жұмысты өзіндік орындау

### Жұмысты орындау реті

- ЛАБ2 бағдарламасын іске қосып, сынақ кітапшаныздың нөмірі бойынша тіркеліңіз.
- Зерттелетін фактор ( $Y=f(T)$ ,  $Y=f(Q)$  немесе  $Y=f(F)$ ) таңдал алыңыз.
- Kіріс фактордың өзгергілу аралығын 5-8 бірдей бөліктерге (денгейлерге) бөліңіз.

<b>ОНДҮСТИК-ОАЗАҚСТАН MEDISINA AKADEMIASY</b> «Оңтүстік Қазақстан медицина академиясы» АҚ	 <b>SOUTH KAZAKHSTAN MEDICAL ACADEMY</b> АО «Южно-Казахстанская медицинская академия»
«Инженерлік пәндер» кафедрасы	044-76-11
«Химия-технологиялық процесстерді модельдеу» пәнібойынша әдістемелік нұсқаулар	Стр. 1 из 71

- 4) Кіріс айнымалыны ең кіші мәнінен ең үлкеніне дейін ретімен өзгертіп, шығыс Y айнымалының мәнін тіркеңіз, бұл кезде әр деңгейде қайталанатын (5-8) тәжірибелер сериямын жүргізуі ұмытпаңыз.
- 5) Колмен немесе MsExcel не Mathcad жүйелерін пайдаланып қажетті барлық есептеулерді орындаңыз.
- 6) Осы сияқты әдіспен басқа кіріс айнымалылар үшін бір қатар тәжірибелер өткізіңіз.
- 7) Колмен немесе MsExcel не Mathcad жүйелерін пайдаланып қажетті барлық есептеулерді орындаңыз.
- 8) Оқытушы ұсынған жұмысты орындау бақылау мысалды қолданыңыз.

**Әдебиет:**

**негізгі:**

1. Ахназарова С.Л., Кафаров В.В. Методы оптимизации эксперимента в химической технологии: Учебное пособие для вузов. - 2-е изд., перераб. и дополненное. -М.: Высшая школа, 1985. -327с.
2. Инков А.М. Моделирование и идентификация объектов управления. Методические указания к выполнению лабораторных работ для студентов спец. 050702. Шымкент, ЮКГУ, 2010 г., -78 с.

**қосымша:**

3. Практикум по автоматике и системам управления производственными процессами: учеб. пособие для вузов /под ред. И.М.Масленникова. -М.: Химия, 1986. -336с.
4. Построение математических моделей химико-технологических процессов. Под ред. Дудникова Е.Г. - Л.: Химия, 1970. –312 с.
5. Райбман Н.С., Чадеев В.М. Построение моделей производства. - М.: Энергия, 1975.

### **Бақылау (сұрақтар, тесттер, тапсырмалар және т.б.)**

Кездейсоқ шама дегеніміз не?

- 1) Кездейсоқ шамалардың түрлері?
- 2) Генеральды жиынтық (совокупность) дегеніміз не?
- 3) Кездейсоқ тандама (выборка) дегеніміз не?
- 4) Қандай тандама репрезентативтік деп аталады?
- 5) Кездейсоқ шаманың таралу заны, таралу функциясы және таралу тығыздығы деп нені атайдыз?
- 6) Математикалық күтім дегеніміз не және ол нені сипаттайты?
- 7) Дисперсия дегеніміз не және ол нені сипаттайты?
- 8) Орташа квадратты ауытқу (стандарт) дегеніміз не және ол нені сипаттайты?
- 9) Бірфакторлы дисперсиялық талдаудың мағынасы неде?
- 10) Бірфакторлы дисперсиялық талдаудағы экспериментальдық деректердің түсіру әдістемесі?
- 11) Қалдық дисперсия нені сипаттайты және ол қалай анықталады?
- 12) Сыртқы фактордың әсерінен пайда болған шығыс шаманың дисперсиясы қалай анықталады?
- 13) Кіріс фактордың маңыздығы қандай критерий бойынша анықталады?

**Тақырыб 3:** Регрессиялық модельдің параметрлерін анықтау. Параметрлерді статистикалық бағалау, гипотезаларды тексеру

**Мақсаты:** Жұмыстың мақсаты таралу параметрлерін статистикалық бағалауды іске асыру болып табылады. Студент «Регрессиялық модельдің параметрлерін анықтау. Параметрлерді статистикалық бағалау, гипотезаларды тексеру» тақырыбын оқу барысында алған білімдерін пайдалана білуі керек.

#### Оқыту мақсаты:

##### Студент білуге тиіс:

- таралу параметрлерін статистикалық бағалауды;
- регрессиялық модельді.

##### Студент істей алуға тиіс:

- таралу параметрлерін статистикалық бағалауларды жүргізу;
- параметрлерін статистикалық бағалауларды және гипотезаларды тексеруді жүргізу

#### Тақырыптың негізгі сұрақтары:

##### Базалық

- корреляция коэффициенті;
- сенімді интервал;
- кездейсоқ шама.

##### Негізгі

- корреляциялық өріс;
- таралу параметрлерді бағалау.

#### Теориялық негіздері

**Таралу параметрлердің статистикалық бағасы.** Кездейсоқ шаманың таралуының негізгі параметрлерінің бақуатты (состоятельный) және жылжымаган (несмещенные) бағалары (математикалық күтім  $M_x$  және дисперсия  $\sigma_x^2$ ) келесі формулалар бойынша табылуы мүмкін:

$$\bar{X} = \frac{1}{n} \cdot \sum_{i=1}^n X_i \quad (3.1)$$

$$\sigma_x^2 = \frac{1}{n-1} \cdot \sum_{i=1}^n (X_i - \bar{X})^2 \quad (3.2)$$

Бұл жерде  $n$  – таңдама көлемі

Кездейсоқ  $X$  және  $Y$  шамалар арасындағы корреляция коэффициентінің бағасын келесі формула бойынша анықтайды:

$$R_{XY} = \frac{1}{n-1} \cdot \frac{\sum_{i=1}^n (X_i - \bar{X}) \cdot (Y_i - \bar{Y})}{\sigma_x \cdot \sigma_y} \quad (3.3)$$

(3.1) - (3.3) бағаларды көлемі шектеулі таңдама (выборка) бойынша анықтағандықтан олардың статистикалық дұрыстығы мен дәлділігі жөнінде сұрақ пайда болады.

Ө арқылы бізді қызықтыратын параметрдің бағасын белгілейік. Онда бағаның дұрыстығы мен дәлдігін анықтау есебі параметрдің белгісіз ақырат мәні  $1-\alpha$  ( $\alpha = 0.1, 0.05, 0.01 \dots$  тең, жеткілікті аз шама) ықтималдықпен  $\theta$  параметрін қамтитын ( $\theta_1, \theta_2$ ) аралығында жатады деп тұжырымдауға болатындей аралықты анықтауға келтіріледі. ( $\theta_1, \theta_2$ ) аралықты -

<b>ОНДҮСТИК-ОАЗАҚСТАН MEDISINA AKADEMIASY</b> «Оңтүстік Қазақстан медицина академиясы» АҚ	 <b>SOUTH KAZAKHSTAN MEDICAL ACADEMY</b> АО «Южно-Казахстанская медицинская академия»
«Инженерлік пәндер» кафедрасы	044-76-11
«Химия-технологиялық процесстерді модельдеу» пәнібойынша әдістемелік нұсқаулар	Стр. 1 из 71

**сенімді аралығы** (доверительный интервал) деп, ал 1-а ықтималдықты - **сенімді ықтималдығы** (доверительная вероятность) деп атайды.

Іктиналдық тығыздығы:

$$f(x) = \frac{1}{\sigma_x \cdot \sqrt{2\pi}} \cdot e^{-\frac{(x-M_x)^2}{2\sigma_x^2}}$$

болатын таралудың нормаль заңына ие болған X шамасы

жағдайын қарастырайық.

$M_x$ -ті 1-а ықтималдықпен қамтитын  $\bar{X} - \varepsilon, \bar{X} + \varepsilon$  математикалық күтім үшін сенімді аралықты:

$P[X - \varepsilon < M_x < X + \varepsilon] = 1 - \alpha$  шартынан табады. Оны келесі түрде бейнелеуге болады:

$$P[|X - M_x| < \theta] = 1 - \alpha \quad (3.4)$$

$v=n-1$  еркіндік дәрежелері бар Стьюенттің t-таралуына ие болатын  $t = \left[ \frac{(\bar{X} - M_x)/\sigma_x}{\sqrt{n}} \right]$ .

параметрін ендірейік. Онда (3.4) теңдік келесі түрдегідей қаңта жазылады:

$$P\left[\left|\bar{X} - M_x\right| < t(\alpha, v) \cdot \frac{\sigma_x}{\sqrt{n}}\right] = 1 - \alpha$$

бұл жерде,  $t(\alpha, v)$  –ны ықтималдығы  $\alpha$  және еркіндік дәрежелері  $v=n-1$  бойынша Стьюенттің таралу кестесінен анықтайды. 1-а сенімді ықтималдыққа сәйкес болатын  $M_x$  үшін сенімді аралық:

$$\left[ \bar{X} - \frac{t(\alpha, v) \cdot \sigma_x}{\sqrt{n}}, \bar{X} + \frac{t(\alpha, v) \cdot \sigma_x}{\sqrt{n}} \right] \quad (3.5)$$

Дисперсия үшін сенімді аралықты анықтау үшін

$$P[\sigma_1^2 < \sigma_x^2 < \sigma_2^2] = 1 - \alpha \quad (3.6)$$

тәндігін қаңағаттандыратын  $\sigma_1^2$  мен  $\sigma_2^2$  аралықтың шекараларын табу керек. Нормальды

таралған X үшін еркіндік дәрежелері  $v=n-1$  болатын шаманың таралу заңы белгілі:

$$\chi^2 = (n-1) \cdot \frac{\sigma_x^2}{\sigma^2} \quad (3.7)$$

бұл жерде  $\sigma_x^2$  – таңдамалы дисперсия,  $\sigma^2$  -  $\sigma_x^2$ -тің ақиқат мәні.

(3.7)-ні (3.6)-ға қойғаннан кейін,

$$P[\sigma_x^2 < \sigma_1^2] = P[\sigma_x^2 > \sigma_2^2] = \alpha/2$$

шарты бойынша:

$$P[\chi^2(1 - \alpha/2, v) < (n-1) \cdot \frac{\sigma_x^2}{\sigma^2} < \chi^2(\alpha/2, v)] = 1 - \alpha$$

$\chi^2(1 - \alpha/2, v) = (n-1) \cdot \frac{\sigma_x^2}{\sigma^2}$  шаманы Пирсонның таралу кестесі бойынша ықтималдығы  $1 - \alpha/2$

және еркіндік дәрежелер  $v=n-1$  санында табады, ал  $\chi^2(\alpha/2, v) = (n-1) \cdot \frac{\sigma_x^2}{\sigma^2}$  -ді

ықтималдығы  $\alpha/2$  және еркіндік дәрежелер  $v=n-1$  –де анықтайды.

Сондықтан, 1-а сенімді ықтималдыққа сәйкес  $\sigma_x^2$  дисперсия үшін сенімді аралық::

$$\left[ \frac{(n-1) \cdot \sigma_x^2}{\chi^2(\alpha/2, v)}, \frac{(n-1) \cdot \sigma_x^2}{\chi^2(\alpha/2, v)} \right] \quad (3.8)$$

$$\left[ (\alpha/2, v) \chi^2(1 - \alpha/2, v), \chi^2(\alpha/2, v) \right]$$

<b>OÝTÝSTIK-QAZAQSTAN MEDISINA AKADEMİASY</b> <b>«Оңтүстік Қазақстан медицина академиясы» АҚ</b>	 <b>SOUTH KAZAKHSTAN MEDICAL ACADEMY</b> <b>АО «Южно-Казахстанская медицинская академия»</b>
<b>«Инженерлік пәндер» кафедрасы</b> <b>«Химия-технологиялық процесстерді модельдеу» пәнібойынша едістемелік нұсқаулар</b>	044-76-11 Стр. 1 из 71

**Статистикалық гипотезаларды тексеру.** Статистикалық гипотеза ұғымы кездейсок шаманың таралу түрі немесе оның таралуының кейбір параметрі жөніндегі болжамды білдіреді. Гипотезаны тексеру берілген таңдама (выборка) бойынша есептелген белгілі бір статистикалық көрсеткішті (маңыздылық критериін) тексерілетін гипотеза дұрыс деген шарт бойынша теориялық түрде табылған маңыздылық критериймен салыстыруда.

1)  **$M_x = C$**  деген гипотезаны тексеруде критерий ретінде мынадай шаманы пайдаланады:

$$t = (\bar{X} - C) \cdot \sqrt{n} / \sigma_x \quad (3.9)$$

Гипотеза дұрыс деген шартта бұл шама еркіндік дәрежелері  $v=n-1$  болатын Стьюденттің  $t$ -таралуына ие. Егер (3.9) қатынасы бойынша есептелген  $t$  мәнінің абсолют шамасы маңыздық деңгейі  $\alpha$  және еркіндік дәрежелер саны  $v$  болғандағы  $t$ -таралу кестесі бойынша табылған критикалық  $t_{kp}=t(\alpha, v)$  мәнінен аспаса, онда  $M_x=C$  гипотезасы қабылданады, керісінше жағдайда ол қабылданбайды.

2)  $X$  және  $Y$  кездейсоқ шамалардың көлемдері  $n_1$  және  $n_2$  болатын екі таңдамалар бойынша есептелген **екі математикалық күтімдердің бір біріне тең  $M_x=M_y$**  екендігі жөніндегі гипотезаны тексеруді қелесі критерий бойынша жүргізеді:

$$t = (\bar{X} - \bar{Y}) / \sqrt{\sigma_{x-y}} \quad (3.10)$$

$$\sigma_{x-y} = \sqrt{\frac{(n_1 + n_2) \cdot [(n_1 - 1) \cdot \sigma_x^2 + (n_2 - 1) \cdot \sigma_y^2]}{n_1 \cdot n_2 \cdot (n_1 + n_2 - 2)}}$$

$t$  критеріі еркіндік дәрежелер саны  $v=n_1+n_2-2$  болатын Стьюденттің  $t$ -таралуына ие. Гипотезаны алдынғы жағдайдағыдан тексереді, демек  $|t| \leq t_{kp}$  болғанда гипотеза қабылданады, ал  $|t| > t_{kp}$  қабылданбайды.

3)  $\sigma$  және  $\sigma^2$  бағалары көлемдері  $n$  және  $n$  болатын екі таңдамалар бойынша

$X \quad Y \quad 1 \quad 2$

анықталған  **$X$  пен  $Y$  екі кездейсоқ шамалар дисперсияларының тең болуы жөніндегі гипотезаны тексеруді** еркіндік дәрежелері алымы үшін  $v_1=n_1-1$  және бөлімі үшін  $v_2=n_2-1$  болатын Фишер таралуына ие:

$$F = \sigma_x^2 / \sigma_y^2, \quad (3.11)$$

kritерийн пайдаланып іске асырады.

(3.11) критеріі бойынша алынған мәнді критикалық  $F_{kp}=F(\alpha, v_1, v_2)$  мәнімен салыстырады.

Егер  $F < F_{kp}$  онда нольдік гипотезаны қабылдамауға негіз жоқ, керісінше жағдайда генеральдық жиынтықта  $\sigma_x^2 > \sigma_y^2$  деп қабылдаймыз.

4) **Екі кездейсоқ шамалардың арасында корреляцияның жоқ екендігі жөнінде гипотезаны тексеруде** қелесі қатынасты пайдаланады:

$$t = R_{XY} / \sigma_R, \quad (3.12)$$

бұл жерде:  $R_{XY}$  - (3.3) бойынша табылған корреляцияның бағасы,

$$\sigma_R^2 = [(1 - R_{XY}^2) / (n-2)]$$

$t$  шамасы еркіндік дәрежелері  $v=n-2$  болатын Стьюденттің  $t$ -таралуына ие. Егер (3.12) қатынасы бойынша есептелген  $t$  мәні абсолюттік шамасы бойынша маңыздықтың  $\alpha$  деңгейінде және еркіндік дәрежелердің  $v$  санында  $t$ -таралу кестесі бойынша табылған критикалық  $t_{kp}=t(\alpha, v)$  мәннен аспаса, онда генеральдық жиынтықта корреляцияның болмауы жөніндегі гипотезаны қабылдамауға негіз жоқ, керісінше жағдайда  $X$  пен  $Y$  шамаларының арасында корреляция бар деп қабылдаймыз.

**Білім берудің және оқытудың әдістері:** Бақылау сұрақтар мен жүргізілген жұмыс туралы өзірленген есеп бойынша ауызша сұрау. Жұмысты өзіндік орындау

### Жұмысты орындау реті

- ЛАБЗ бағдарламасын іске қосып, сынақ кітапшаныздың нөмірі бойынша тіркелініз.
- Зерттелетін QA және Y кездейсоқ шамаларын таідап алыңыз.

<b>OÝTÝSTIK-QAZAQSTAN MEDISINA AKADEMİASY</b> <b>«Оңтүстік Қазақстан медицина академиясы» АҚ</b>	 <b>SOUTH KAZAKHSTAN MEDICAL ACADEMY</b> <b>АО «Южно-Казахстанская медицинская академия»</b>
«Инженерлік пәндер» кафедрасы	044-76-11
«Химия-технологиялық процесстерді модельдеу» пәнібойынша әдістемелік нұсқаулар	Стр. 1 из 71

- 3) Екі кездейсоқ шамалардың (12-18 значений) көрсеткіштерін тіркеңіз.
- 4) Колмен немесе MsExcel не Mathcad жүйелерін пайдаланып қажетті барлық есептеулерді орындаңыз.
- 5) Осыған ұксама көрсеткіштерді QB және Y кездейсоқ шамалар үшін алыңыз.
- 6) Колмен немесе MsExcel не Mathcad жүйелерін пайдаланып қажетті барлық есептеулерді орындаңыз.
- 7) Оқытушы ұсынған жұмысты орындау бақылау мысалдары қолданыңыз.

**Әдебиет:**

**негізгі:**

1. Ахназарова С.Л., Кафаров В.В. Методы оптимизации эксперимента в химической технологии: Учебное пособие для вузов. - 2-е изд., перераб. и дополненное. -М.: Высшая школа, 1985. -327с.
2. Инков А.М. Моделирование и идентификация объектов управления. Методические указания к выполнению лабораторных работ для студентов спец. 050702. Шымкент, ЮКГУ, 2010 г., -78 с.

**қосымша:**

3. Практикум по автоматике и системам управления производственными процессами: учеб. пособие для вузов /под ред. И.М.Масленникова. -М.: Химия, 1986. -336с.
4. Построение математических моделей химико-технологических процессов. Под ред. Дудникова Е.Г. - Л.: Химия, 1970. –312 с.
5. Райбман Н.С., Чадеев В.М. Построение моделей производства. - М.: Энергия, 1975.

**Бақылау (сұрақтар, тесттер, тапсырмалар және т.б.)**

- 1) Кездейсоқ шама дегеніміз не?
- 2) Кездейсоқ шамалардың түрлері?
- 3) Генеральды жиынтық (совокупность) дегеніміз не?
- 4) Кездейсоқ таңдама (выборка) дегеніміз не?
- 5) Қандай таңдама репрезентативті деп аталады?
- 6) Кездейсоқ шаманың таралу заны, таралу функциясы және таралу тығыздығы деп нені атайдыз?
- 7) Математикалық құтім дегеніміз не және ол нені сипаттайты?
- 8) Дисперсия дегеніміз не және ол нені сипаттайты?
- 9) Орташа квадратты ауытқу (стандарт) дегеніміз не және ол нені сипаттайты?
- 10) Корреляцияның коэффициенті дегеніміз не және ол нені сипаттайты?
- 11) Кездейсоқ шаманың қандай бағасы бақуатты (составительная), жылжымаған болып табылады?
- 12) Сенімді ықтималдық, маңыздылық деңгейі дегеніміз не?
- 13) Еркіндік дәрежесі дегеніміз не және ол қалай анықталады?
- 14) Сенімді аралық, сенімді шекаралар дегеніміз не?
- 15) Математикалық құтім үшін сенімді аралық қалай анықталады?
- 16) Дисперсия үшін сенімді аралық қалай анықталады?
- 17) Статистикалық гипотеза дегеніміз не?
- 18) Математикалық құтімнің С санына тең болуы жөніндегі гипотеза.
- 19) Екі кездейсоқ шамалардың математикалық құтімдерінің бір біріне тең болуы жөніндегі гипотеза.

20) Екі кездейсоқ шамалардың дисперсияларының бір біріне тең болуы жөніндегі гипотеза.

21) Екі кездейсоқ шамалар арасында корреляцияның жок болуы жөніндегі гипотеза.

**Тақырыбы 4,5 :** Регрессиялық модельдің параметрлерін анықтау. Белсенді эксперименттің деректері бойынша басқару объектінің статикалық модельдерін құру (экспериментті жоспарлау әдістері), 2-ші дәрежелі ортогоналды жоспар.

**Мақсаты:** Жұмыстың мақсаты эксперименттерді жоспарлауды пайдаланып, белсенді эксперименттің әдістері арқылы регрессиялық модельдің параметрлерін анықтау болып табылады. Студент «Регрессиялық модельдің параметрлерін анықтау. Белсенді эксперименттің деректері бойынша басқару объектінің статикасының модельдерін құру (экспериментті жоспарлау әдістері)» тақырыбын оқу барысында алған білімдерін пайдалана білуі керек.

#### Оқыту мақсаты:

##### Студент білуге тиіс:

- белсенді эксперименттің әдістерін;
- регрессиялық модельді;
- экспериментті жоспарлау әдістерін.

##### Студент істей алуға тиіс:

- экспериментті жоспарлауды жүргізу;
- регрессиялық модельдің параметрлерін анықтау;
- басқару объектінің статикасының модельдерін құру.

#### Тақырыптың негізгі сұрақтары:

##### Базалық

- критикалық мәндер;
- Кохрен критерийі;
- Фишер критерийі.

##### Негізгі

- жоспарлау матрицасы;
- адекваттылық дисперсиясы.

#### Теориялық негіздері

Жоспарлау матрицасындағы әр тәжірибе  $m$  рет қайталанылатын жоспарланған экспериментті дисперсиялық және регрессиялық талдау сұлбасының жалпы түрі келесі:

#### Сызықты жоспар $2^k$

Эксперименттің жоспары 4.1 кестеде келтірілген.

Кесте. 4.1

Тәжірибе №	$x_0$	$x_1$	$x_2$	...	$x_k$	Y	$Y$	$\sigma_Y^2$
1	+1	+1	-1	.	+1	$y_{11}, y_{12}, \dots, y_{1m}$	$y_1$	$\sigma_1^2$
2	+1	-1	-1	.	+1	$y_{21}, y_{22}, \dots, y_{2m}$	$y_2$	$\sigma_2^2$
3	+1	+1	+1	.	+1	$y_{31}, y_{32}, \dots, y_{3m}$	$y_3$	$\sigma_3^2$
.	.	.	.	.	.	.	.	.
.	.	.	.	.	.	.	.	.
.	.	.	.	.	.	.	.	.
N	+1	-1	+1	.	-1	$y_{N1}, y_{N2}, \dots, y_{Nm}$	$y_4$	$\sigma_N^2$

1) Қажетті эксперименттер жүргізіледі.

2) Кохрен критерий бойынша тандама дисперсиялардың біртектілігі тексеріледі. Ол үшін максималды дисперсияның барлық дисперсиялардың қосындысына қатынас құрастырылады:

$$G = \frac{\sigma_{\max}^2}{\sum_{i=1}^N \sigma_i^2}$$

Пайда болған қатынасты кестелік мәнben салыстырады:  $G_{kp}=G(a, f_1, f_2)$ , бұл жерде:  
 $a=0.05$ ,  $f_1 = m - 1$ ,  $f_2 = N$ . Егер  $G < G_{kp}$  болса, онда дисперсиялар біртекті.

Онда үдайы өндірілудің (воспроизводимость) дисперсиясы ретінде еркіндік дәрежелер саны  $f_{BOS} = N(m-1)$  болатын орташа дисперсиясын алуға болады:

$$\sigma_{ave}^2 = \frac{1}{n} \cdot \sum_{i=1}^N \sigma_i^2 \quad (4.3)$$

3) Регрессия тендеуінің коэффициенттері келесі формула бойынша анықталады:

$$b_j = \frac{\sum_{i=1}^n X_{ji} \cdot \bar{Y}_i}{N} \quad (4.4)$$

4) Коэффициенттердің дисперсиясы келесідей анықталады:

$$\sigma_{bj}^2 = \sigma_{BOS}^2 / (N \cdot m) \quad (4.5)$$

5) Коэффициенттердің мағыналығы Стьюдент критерий бойынша тексеріледі. Регрессия тендеуінің барлық коэффициенттері үшін  $t$ -қатынасы құрастырылады:

$$t_j = |b_j| / \sigma_{bj} \quad (4.6),$$

оны мағыналық деңгейі  $\sigma = 0.05$  және еркіндік дәрежелер саны  $f=N(m-1)$  үшін кестелік  $t_{kp}=t(a, f)$  мен салыстырады. Егер  $t_j < t_{kp}$  болса, онда сәйкесінші  $b_j$  коэффициенті мағынасыз ретінде регрессия тендеуінен алып тасталады.

6) Регрессия тендеуінің экспериментке адекватты болуы Фишер критерий бойынша тексеріледі. Дисперсияны тексеру үшін дисперсиялық қатынас құрастырылады:

$$F = \sigma_{AD}^2 / \sigma_{BOS}^2,$$

бұл жерде:  $\sigma_{AD}^2$  – адекваттылық дисперсиясы, ол келесі формула бойынша анықталады:

$$\sigma_{AD}^2 = \frac{m \cdot \sum_{i=1}^N (Y_i - \tilde{Y}_i)^2}{N - l} \quad (4.7)$$

$$\sigma_{AD}^2 = \frac{\sum_{i=1}^{l-1} (Y_i - \tilde{Y}_i)^2}{N - l}$$

<b>ОНТҮСТИК-ОАЗАҚСТАН MEDISINA AKADEMIASY</b> «Оңтүстік Қазақстан медицина академиясы» АҚ	 <b>SOUTH KAZAKHSTAN MEDICAL ACADEMY</b> АО «Южно-Казахстанская медицинская академия»
«Инженерлік пәндер» кафедрасы «Химия-технологиялық процесстерді модельдеу» пәнібойынша едістемелік нұсқаулар	044-76-11 Стр. 1 из 71

1 - Регрессия тендеуінің мағыналы коэффициенттерінің саны.

Егер пайда болған дисперсиялық қатынас кестелік  $F_{kp}=F(\alpha, f_{AD}, f_{BOS})$  ( $\alpha=0.05, f_{AD}=N-1, f_{BOS}=N(m-1)$ ) аз болса, онда тендеу экспериментке адекватты, керінше жағдайда экспериментті адекватты сипаттау үшін аппроксимациялаушы полиномның ретін жоғарылату керек.

## 2 ретті ортогональды жоспар

Кесте. 4.2.

Тәжірибе №	x0	x1	x2	.	xk	x1'	x2'	.	xk'	Y	Y	$\sigma_Y^2$
1	+1	+1	-1	.	+1	x11'	x21'	.	xk1'	y11,y12,...,y1m	y1	$\sigma_1^2$
2	+1	-1	-1	.	+1	x12'	x22'	.	xk2'	y21,y22,...,y2m	y2	$\sigma_2^2$
3	+1	+1	+1	.	+1	x13'	x23'	.	xk3'	y31,y32,,y3m	y3	$\sigma_3^2$
.	.	.	.	.	.	.	.	.	.	.	.	-
.	.	.	.	.	.	.	.	.	.	.	.	-
.	.	.	.	.	.	.	.	.	.	.	.	-

N	+1	-1	+1	.	-1	x1N'	x2N'	.	xkN'	yN1,yN2,,yNm	yN	$\sigma_N^2$
N+1	+a	0	0	.	0	.	.	.	.	.	.	-
N+2	-a	0	0	.	0	.	.	.	.	.	.	-
N+3	0	+a	0	.	0	.	.	.	.	.	.	-
N+4	0	-a	0	.	0	.	.	.	.	.	.	-
N+5	0	0	+a	.	0	.	.	.	.	.	.	-
N+6	0	0	-a	.	0	.	.	.	.	.	.	-
.	.	.	.	.	.	.	.	.	.	.	.	-
.	0	0	0	0	+a	.	.	.	.	.	.	-
N+2·k	0	0	0	0	-a	.	.	.	.	.	.	-
N+2·k+1	0	0	0		0	x1n'	x2n'	.	x3n'	yn1,yn2,,ym	yn	$\sigma_n^2$

Тәжірибе саны  $2^k + 2 \cdot k + 1$  ретінде анықталады.

Жоспардың негізін сызықтық  $2^k$  (жолдары 1ден N дейін) жоспары құрайды. Сонымен қатар, тәжірибелер жүлдіздық нүктелер мен (жолдар N+1ден N+2·k дейін) жоспардың орталығында (N+2·k+1 жолы) жүргізіледі.

X<sub>j</sub>' бағандары келесі формула бойынша анықталады:

$$X \odot = X^2 - \frac{1}{n} * \sum_{i=1}^n X^{ji} \quad (4.8)$$

1) Олшенетін шаманың орташа мәні мен дисперсиясы (4.1), (4.2) формулалары бойынша анықталады.

2) Кохрен критерий бойынша таңдамалы дисперсиялардың біртектілігі тексеріледі. Үдайы өндірілу дисперсиясы (4.3) бойынша есептеледі.

3) Регрессия тендеуінің коэффициенттері келесі формула бойынша анықталады:

$$b_j = \frac{\sum_{i=1}^n X_{ji} \cdot \bar{Y}_i}{\sum_{i=1}^n X_{ji}^2} \quad (4.9)$$

4) Коэффициенттердің дисперсиясы келесідей анықталады:

<b>ОНТҮСТИК-ОАЗАҚСТАН MEDISINA AKADEMIASY</b> <b>«Оңтүстік Қазақстан медицина академиясы» АҚ</b>	 <b>SOUTH KAZAKHSTAN MEDICAL ACADEMY</b> <b>АО «Южно-Казахстанская медицинская академия»</b>
<b>«Инженерлік пәндер» кафедрасы</b>	044-76-11
<b>«Химия-технологиялық процесстерді модельдеу» пәнібойынша әдістемелік нұсқаулар</b>	Стр. 1 из 71

$$\sigma_{bj}^2 = \frac{\sigma_{\%e^{-}}^2}{m \cdot \sum_{i=1}^n X_{ji}^2} \quad (4.10)$$

<b>ОНТҮСТИК-ОАЗАҚСТАН MEDISINA AKADEMIASY</b> «Оңтүстік Қазақстан медицина академиясы» АҚ	 <b>SOUTH KAZAKHSTAN MEDICAL ACADEMY</b> АО «Южно-Казахстанская медицинская академия»
«Инженерлік пәндер» кафедрасы	044-76-11
«Химия-технологиялық процесстерді модельдеу» пәнібойынша әдістемелік нұсқаулар	Стр. 1 из 71

5) Коэффициенттерді мағыналыққа тексеру әдістемесі жоғарыда көрсетілген (4.6 формуласын көр).

6) Регрессия тендеуінің экспериментке адекватты болуын тексеру жоғарыда көрсетілген (4.7 формуласын көр).

**Білім берудің және оқытудың әдістері:** Бақылау сұрақтар мен жүргізілген жұмыс туралы әзірленген есеп бойынша ауызша сұрау. Жұмысты өзіндік орындау

### Жұмысты орындау реті

- 1) Экспериментті өткізу жоспарын құрыныз.
- 2) ЛАБ4 бағдарламасын іске қосып, сынақ кітапшаңыздың нөмірі бойынша тіркелініз.
- 3) Экспериментті жоспарлау матрицаның ағымдағы қатарына сәйкес (T,Q,F) кіріс параметрлердің мәндерін енгізіп, қайталанылатын 3 тәжірибелі орындаңыз. Орындау барысында шығыс Y шаманың мәндерін тіркеуді ұмытпаңыз.
- 4) Колмен немесе MsExcel не Mathcad жүйелерін пайдаланып қажетті барлық есептеулерді орындаңыз.
- 5) Экспериментті жоспарлау матрицаның әр қатары үшін тәжірибелерді қайталаныз.
- 6) Колмен немесе MsExcel не Mathcad жүйелерін пайдаланып қажетті барлық есептеулерді орындаңыз.
- 7) ЛАБ4А бағдарламасын іске қосып экранға шығатын нұсқауларды пайдаланып жұмысты орындаңыз.
- 8) Оқытушы ұсынған жұмысты орындау бақылау мысалдары қолданыңыз.

### Әдебиет:

#### негізгі:

1. Ахназарова С.Л., Кафаров В.В. Методы оптимизации эксперимента в химической технологии: Учебное пособие для вузов. - 2-е изд., перераб. и дополненное. -М.: Высшая школа, 1985. -327с.
2. Инков А.М. Моделирование и идентификация объектов управления. Методические указания к выполнению лабораторных работ для студентов спец. 050702. Шымкент, ЮКГУ, 2010 г., -78 с.

#### қосынша:

3. Практикум по автоматике и системам управления производственными процессами: учеб. пособие для вузов /под ред. И.М.Масленникова. -М.: Химия, 1986. -336с.
4. Построение математических моделей химико-технологических процессов. Под ред. Дудникова Е.Г. - Л.: Химия, 1970. –312 с.
5. Райбман Н.С., Чадеев В.М. Построение моделей производства. - М.: Энергия, 1975.

### Бақылау (сұрақтар, тесттер, тапсырмалар және т.б.)

- 1) Белсенді және белсенді емес эксперимент. Олардың айырмашылықтары?
- 2) Қөпфакторлы эксперимент дегеніміз не?
- 3) Регрессия тендеуі дегеніміз не?
- 4) Толық факторлық эксперимент дегеніміз не?
- 5) Денгей және фактор деп нені түсінеміз?
- 6) Экспериментті жоспарлау матрицасы қалай қалыптастырылады?
- 7) Экспериментті жоспарлау матрицасында өлшемсіз түрге өту қалай іске асырылады?
- 8) Дисперсияны біртектілікке тексерудің мағынасы неде?
- 9) Регрессия тендеуінің коэффициенттері қалай анықталады?

<b>ОҢТҮСТИК-ОАЗАҚСТАН MEDISINA AKADEMIASY</b> <b>«Оңтүстік Қазақстан медицина академиясы» АҚ</b>	 <b>SOUTH KAZAKHSTAN MEDICAL ACADEMY</b> <b>АО «Южно-Казахстанская медицинская академия»</b>
«Инженерлік пәндер» кафедрасы	044-76-11
«Химия-технологиялық процесстерді моделдеу» пәнібойынша әдістемелік нұсқаулар	Стр. 1 из 71

- 10) Коэффициенттердің мағыналығы қалай анықталады?
- 11) Регрессия тендеуінің адекваттылығы қалай тексеріледі?
- 12) 2-ші ретті ортогональдық жоспар дегеніміз не?
- 13) 2-ші ретті жоспарлар қай кезде пайдаланылады?
- 14) Жұлдыздық ікітың "a" мәні қалай анықталады?
- 15) Экспериментті жоспарлау матрицасында бейсзықты мүшелерінде бағандар қалай қалыптастырылады?
- 16) Фишер критеріи не үшін қолданылады, Фишердің таралу квантильдері қалай анықталады?

<b>ОНТҮСТИК-ОАЗАҚСТАН MEDISINA AKADEMIASY</b> «Оңтүстік Қазақстан медицина академиясы» АҚ	 <b>SOUTH KAZAKHSTAN MEDICAL ACADEMY</b> АО «Южно-Казахстанская медицинская академия»	044-76-11 Стр. 1 из 71
«Инженерлік пәндер» кафедрасы «Химия-технологиялық процесстерді модельдеу» пәнібойынша әдістемелік нұсқаулар		

- 17) Стыюодент критеріи не үшін қолданылады, Стыюоденттің тараалу квантильдері қалай анықталады?
- 18) Бөлшекті реплика дегеніміз не?

<b>ОҢТҮСТИК-ОАЗАҚСТАН MEDISINA AKADEMIASY</b> «Оңтүстік Қазақстан медицина академиясы» АҚ	 <b>SOUTH KAZAKHSTAN MEDICAL ACADEMY</b> АО «Южно-Казахстанская медицинская академия»
«Инженерлік пәндер» кафедрасы	044-76-11
«Химия-технологиялық процесстерді модельдеу» пәнібойынша әдістемелік нұсқаулар	Стр. 1 из 71

## Тақырыб 6: Объектін динамикалық сипаттамаларын идентификациялау

**Мақсаты:** Қыздырылатын судың температурасын тұрақты ұстау – объектін жұмыс істеу мақсаты.

### Оқыту мақсаты:

#### Студент білуге тиіс:

- басқару әсер (кіріс)-бу шығыны;
- реттелетін параметр (шығыс)-ыстық судың температурасы;
- аралық (косымша) ережелік параметр – бу шығыны;
- қоздыру – мұздай судың шығыны.

#### Студент істей алуға тиіс:

- получена кривая разгона по каналу «Реттеу органның қоздыруы, ΔU(%)»-Бу шығыны, F(м3/ч)» канал бойынша үдеу қисығын алу;
- беріліс функцияны тұрғызу;
- Лаплас түрлендіруді жүргізу.

### Тақырыптың негізгі сұрақтары:

#### Базалық

- үдеу қисығы;
- беріліс функция;
- модель адекваттылығы.

#### Негізгі

- уақыт тұрақтылығы;
- таза кешігу уақыты;
- күшету коэффициенті.

### Теориялық негіздері

Аудандар әдісі басқару объектілерінің динамикалық сипаттамаларын идентификациялаудың инженерлік әдістерінің бірі болып табылады. Бұл әдіс ЭЕМде іске асыру мен қатар қолмен есептеуге де ынғайлы және тәжірибеде қанағаттанарлық дәлділікке ие.

Әдіс басқару үрдісінен тыс идентификациялауды жобалайды, себебі ол БАЖ-ды кәдімгі пайдалану барысындағы өлшеу нәтижелерін қолданбайды, объекттің кірісіндегі сатылы әсерге объектің қайтаратын жауабы қисығын алу үшін арнайы эксперименттерді өткізу қажет. Осы экспериментте алынған үдеу (разгон) қисығы бойынша келесі түрдегі беріліс функцияның коэффициенттері анықталады:

$$W(p) = C * W^* * e^{-p\tau_3} \quad (5.1)$$

Бұл жерде:

$$W^* = \frac{b_1 + \sum_{i=1}^M b_{i+1} p^i}{a_1 + \sum_{i=1}^N a_{i+1} p^i} \quad M \leq N \quad (5.2)$$

Өзін өзі теңестіретін объектінің күшету коэффициенті келесі формула бойынша есептеледі:

$$C = \frac{X_k}{\Delta U} \quad (5.3)$$

Әдіс өзін өзі теңестірмейтін объектіге де қолданылуы мүмкін.

Таза кешігу уақыты  $t_3$  әсерді тигізу мерзімнен бастап объекттің шығысында реакция пайда болғанға дейін өткен уақыт ретінде үдеу қисығының графигінен анықталады.

Аудандар әдісі (5.1)-ге енетін  $a_i$ ,  $b_i$ ,  $M$ ,  $N$  коэффициенттерін анықтауға мүмкіндік береді.

Бір кірісі мен бір шығысы бар құрылымдық сұлбасының түрі:



болатын стационарлы сызықты объекттің математикалық моделін анықтау үшін аудандар әдісін қолдануды қарастырайық.

На рисунке 5.1 суретінде эксперименттің нәтижесінде алғынан үдеу қисығы көрсетілген.

Өндөу үшін уақыт бойынша  $\Delta t$  қадамымен берілетін шығыстағы  $X_i$  дискретті мәндермен бейнеленген  $t=t_3$  уақыт мерзімінен басталған үдеу қисығының бір бөлігі пайдаланылады.

$t=t_3$  нүктесі координаттардың жаңа басы ретінде қабылданады.

Есептеулерде нормалданған түрдегі үдеу қисығы пайдаланылады, ол бастапқы формуладан келесі формула бойынша пайда болады:

$$Z_i = 1 - X_i / X_k \quad (5.4)$$

Аудандар әдісінің мағынасы  $(W^*)^{-1}$  функциясын р дәрежелері бойынша қысқартылған (усеченный) қатарға жіктеуге келтіріледі, яғни келесі жіктеуге:

$$W^*(p)^{-1} = \frac{1}{W^*(p)} = 1 + \sum_{i=1}^N F_i p \quad (5.5)$$

(5)-ке кіретін интегралдық  $F_i$  аудандары келесі формулалар бойынша есептеледі:

$$F_1 = \int_0^\infty Z(t) dt \quad (5.6)$$

$$F_2 = \int_0^\infty \int_0^\infty Z(t) dt^2 = F_1^2 \int_0^\infty \int_0^\infty Z(t)(1-\theta) d\theta \quad (5.7)$$

$$F_3 = \int_0^\infty \int_0^\infty \int_0^\infty Z(t) dt = F_1 \int_0^\infty \int_0^\infty Z(t)(1-2\theta + \frac{\theta^2}{2}) d\theta \quad (5.8)$$

Величини  $F_i$  шамалары сандық интегралдау әдістерімен анықталады. Мысалы, егер трапециялар әдісін пайдалансақ, онда:

$$F_1 = \Delta t (S_1 - 0.5) \quad (5.9)$$

$$F_2 = F_1 \Delta t (S_2 - 0.5) \quad (5.10)$$

$$F_3 = F_1^2 \Delta t (S_3 - 0.5) \quad (5.11)$$

$$\dots \dots \dots \quad (5.12)$$

$$F_1 = F_1^{l-1} \Delta t (S_l - 0.5)$$

бұл жерде :

$$S_1 = \sum_{i=1}^k Z_i \quad (5.13)$$

$$S_2 = \sum_{i=1}^k Z_i (1 - \theta_i) \quad (5.14)$$

$$S_3 = \sum_{i=1}^k Z_i (1 - 2\theta_i + \frac{\theta_i^2}{2}) \quad (5.15)$$

$$S_4 = \sum_{i=1}^k Z_i (\frac{F_3}{F_1^3} - \frac{F_2}{F_1^2} \theta_i + \frac{\theta_i^2}{2} - \frac{\theta_i^3}{3}) \quad (5.16)$$

$$S_1 = \sum_{i=1}^k Z_i (\frac{-\theta_{i-1}}{(i-1)!} + \frac{-\theta_{i-2}}{(i-2)!} + \sum_{j=0}^{l-i} \frac{F_{1-j-1}(-\theta^i)}{F_1^{1+j-1} j!}) \quad (5.17)$$

$$\theta_i = t_i / F_1 \quad (5.18)$$

Сонымен  $Z_1, Z_2, Z_k$  мәндеріне ие болдық,  $F_i$  –ды есептеу қын емес.

Беріліс функцияның  $N$  ретін келесі шарттан анықтауға болады: егер  $F_{i-1}$  –ге қарағанда  $F_i$  аз болса, немесе ешер  $F_i < 0$ , онда  $N=i-1$ .

М шамасы келесі шарттардан анықталады:

Егер  $X(0)=0$ , ал  $X'(0)\neq 0$ , онда  $M=N-1$

Егер  $X(0)=X'(0)=0$ , онда  $M\leq N-2$

Егер  $X(0)=X'(0)=X''(0)$ , онда  $b_2=b_3=b_4=\dots=0$

бі және ай коэффициенттердің мәндері келесі тендеулер жүйесін шешу арқылы табылады:

$$a_1=1; b_1=1$$

$$a_2=F_1+b_2$$

$$a_3=F_2+b_3+b_2F_1$$

$$a_4=F_3+b_4+b_3F_1+b_2F_2 \quad (5.19)$$

.....

$$a_l=F_{l-1}+b_{l-1}+\sum_{j=2}^{l-1} b_j F_{l-j}$$

Бұл жүйеде  $j>N+1$  және  $j>M+1$  болғанда әр ай немесе  $b_i$  орнына нольдерді қойып шығып,  $a_i$  және  $b_i$  қатысты шешу керек.

Қолмен есептеу барысында әдетте  $F_1, F_2, F_3$  есептеумен шектеліп, егер  $F_3<0$ , немесе егер  $X'(0)\neq 0$ , онда  $M=1, N=2$  деп қабылдайды, демек  $W^*(p)$  беріліс функцияның түрі:

$$W^*(p) = \frac{b_1 + b_2 p}{a_1 + a_2 p + a_3 p^2} \quad \dots \quad (5.20)$$

$$a_1 + a_2 p + a_3 p^2$$

бұл жерде:

$$b_1=1; b_2=-F_3/F_2; a_1=1$$

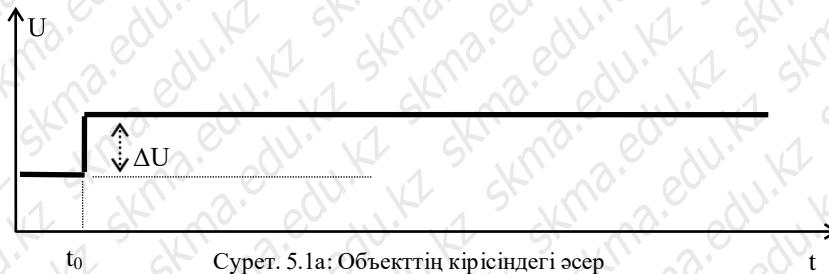
$$a_2=F_1+b_2; a_3=F_2+b_2F \quad (5.21)$$

ал егер  $X'(0)=0$  және  $F_3>0$ , онда  $M=0, N=3$ , ал беріліс функцияның түрі:

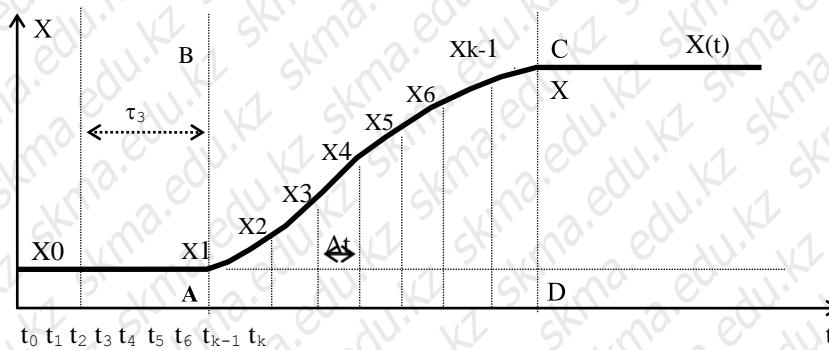
$$W^*(p) = \frac{1}{a_1 + a_2 p + a_3 p^2 + a_4 p^3} \quad (5.22)$$

бұл жерде :

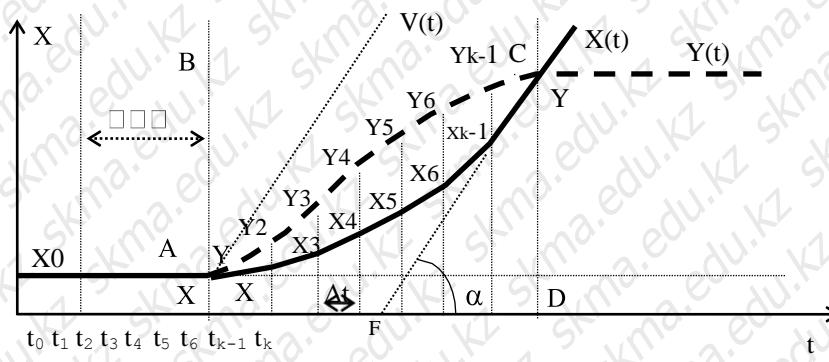
$$b_1=1; a_1=1; a_2=F_1; a_3=F_2; a_4=F_3 \quad (5.23)$$



Сурет. 5.1а: Объекттің кірісіндегі әсер



Сур. 5.1б: Өзін-өзі тәсестіретін объекттің үдеу қисығы



Сур. 5.1в: Өзін-өзі тәсестірмейтін объекттің үдеу қисығы

Колмен есептеуде нәтижелерді кестеге түсірген ынғайлы:

Кесте 5.1.

$t_i$	$X_i$	$Z_i$	$\theta_i$	$1-\theta_i$	$Z_i(1-\theta_i)$	$1-2\theta_i + \frac{1}{2}\theta_i^2$	$Z_i(1-2\theta_i + \frac{1}{2}\theta_i^2)$
1	2	3	4	5	6	7	8

Бұл кесте К қатарды қамтиды. Бірінші екі бағана бастапқы деректерді – уақыт нүктелері мен шығыстағы мәндерді қамтиды. 4 бағандағы сандардың қосындысы  $S_1$  мәнін, 6 бағанның қосындысы -  $S_2$ , 8 бағанның қосындысы -  $S_3$  береді.

**Білім берудің және оқытудың әдістері:** Бақылау сұраптар мен жүргізілген жұмыс туралы әзірленген есеп бойынша ауызаша сұрай. Жұмысты өзіндік орындау

### Жұмысты орындау реті

1. ЛАБ5 бағдарламасын іске қосып, сынақ кітапшаңыздың нөмірі бойынша тіркелініз.
2. Кірістегі әсер тигізу және возмущение арнасын таңдаймыз.
3. Үдеу қисығын алу бойынша экспериментті жүргіземіз.
4. Уақыттың мерзімінен бастап  $t=t_k$  дейін үдеу қисығының 15-20 дан кем емес бірдей бөліктерге бөлеміз. Одан кейін  $t=t_3$  уақыт мерзімін есептеудің басы ретінде

<b>ОНТҮСТИК-ОАЗАҚСТАН MEDISINA AKADEMIASY</b> «Оңтүстік Қазақстан медицина академиясы» АҚ	 <b>SOUTH KAZAKHSTAN MEDICAL ACADEMY</b> АО «Южно-Казахстанская медицинская академия»
«Инженерлік пәндер» кафедрасы	044-76-11
«Химия-технологиялық процесстерді модельдеу» пәнібойынша әдістемелік нұсқаулар	Стр. 1 из 71

қабылдайды, демек  $t=0$  нүктесі ретінде. Бөлудің  $\Delta t$  қадамы оның аралығында  $X(t)$

қисығы түзуден шамалы ауытқытында болатын етіп таңдал алынады. Өлшеудің жеткілікті дәлділігін қамтамасыз ету үшін 5.1б суреттегі АВСД тіктөртбұрыштың ішінде жататын қисықтың бөлігі A4 форматты миллиметрлік қағазда сзылады.

5. Колмен немесе MsExcel не Mathcad жүйелерін пайдаланып қажетті барлық есептеулерді орындаңыз.
6. 1-ші кестенің 1-ші және 2-ші бағандарын толтырамыз.  $t_1=0$  және  $X_1=0$  болатындығына назар аударамыз.
7. (5.4) формуласын қолданып, 3-ші бағанды толтырамыз.
8. 3-ші бағаның қосындысы ретінде  $S_1$ -ді анықтаймыз.
9. (5.9) формуласы бойынша  $F_1$ -ді анықтаймыз.
- 10.(5.18) формуласын қолданып, 4-ші бағанды толтырамыз.
11. 5 пен 6-шы бағандарды толтырамыз.
- 12.6-ші бағаның қосындысы ретінде  $S_2$ -ні анықтаймыз.
- 13.(5.10) формуласы бойынша  $F_2$ -ні есептейміз.
- 14.7, 8 бағандарын толтырамыз.
- 15.8-ші бағаның қосындысы ретінде  $S_3$ -ті анықтаймыз.
- 16.(5.11) формула бойынша  $F_3$ -ті есептейміз.
17. Жоғарыда келтірілген шарттарға сәйкес беріліс функцияның түрі мен коэффициенттердің мәндерін анықтаймыз.
18. С,  $\tau_3$  мәндерін анықтаймыз.
- 19.Барлық сандық мәндерін қойып, беріліс функцияның мәнін өлшемсіз (5.1) түрінде жазамыз.
- 20.Пайда болған математикалық модельдің адекваттылығын тексереміз. Егер пайда болған беріліс функция объекттің динамикасын аппроксимациялаудың талапқа сай дәлділігін қамтамасыз етпесе, онда келесі әрекеттерді орындау керек:
  - а) алдыңғы есептеулердің нәтижелерін тексеру;
  - б) егер қателер байқалмаса, онда есептелеңтін  $F_i$ -дің санын үлкейтіп, адекваттылықты қайта тексеру.
  - с) Егер талап етілетін дәлдік қамтамасыз етілмесе, онда аппроксимациялаудың басқа әдісін қолдану.
- 21.ЛАБ5 бағдарламасын іске қосып, сынақ кітапшацыздың нөмірі бойынша тіркелініз..
- 22.Кіристегі әсер тигізу мен возмущениенің басқа арнасын таңдаймыз.
23. Жоғарыда сипатталған барлық әрекеттерді қайталаймыз.
24. Колмен немесе MsExcel не Mathcad жүйелерін пайдаланып қажетті барлық есептеулерді орындаңыз
25. Оқытушы ұсынған жұмысты орындау бақылау мысалды қолданыңыз.

### Әдебиет:

#### негізгі:

1. Ахназарова С.Л., Кафаров В.В. Методы оптимизации эксперимента в химической технологии: Учебное пособие для вузов. - 2-е изд., перераб. и дополненное. -М.: Высшая школа, 1985. -327с.
2. Инков А.М. Моделирование и идентификация объектов управления. Методические указания к выполнению лабораторных работ для студентов спец. 050702. Шымкент, ЮКГУ, 2010 г., -78 с.

#### қосымша:

<b>ОНТҮСТИК-ОАЗАҚСТАН MEDISINA AKADEMIASY</b> <b>«Оңтүстік Қазақстан медицина академиясы» АҚ</b>	 <b>SOUTH KAZAKHSTAN MEDICAL ACADEMY</b> <b>АО «Южно-Казахстанская медицинская академия»</b>
«Инженерлік пәндер» кафедрасы	044-76-11
«Химия-технологиялық процесстерді модельдеу» пәнібойынша әдістемелік нұсқаулар	Стр. 1 из 71

3. Практикум по автоматике и системам управления производственными процессами: учеб. пособие для вузов /под ред. И.М.Масленникова. -М.: Химия, 1986. -336с.
4. Построение математических моделей химико-технологических процессов. Под ред. Дудникова Е.Г. - Л.: Химия, 1970. –312 с.
5. Райбман Н.С., Чадеев В.М. Построение моделей производства. - М.: Энергия, 1975.

### **Бақылау (сұрақтар, тесттер, тапсырмалар және т.б.)**

- 1) Келесі ұғымдардың анықтamasын беріңіз:
- ұдеу кисығы (кривая разгона);
  - беріліс функция;
  - өзін-өзі теңестіру (самовыравнивание);
  - күшету коэффициенті;
  - таза кешізу уақыты;
  - математикалық модель;
  - математикалық модельдің адекваттылығы;
- 2) Жүйенің тұрақтылығы (устойчивость) сипаттамалық теңдеу коэффициенттерінің таңбалары мен түбірлерімен қалай байланысты екендігін түсіндіріңіз.  
Беріліс функцияның коэффициенттерін; Хэвисайд жіктеуін жазуда пайдаланылатын формулаларды жазыңыз;
- 3) өзін-өзі теңестіктің және теңестірмейтін обьект үшін аудандар әдісі арқылы беріліс функцияның коэффициенттерін қолмен есептеу тәртібін айтыңыз

<b>ОНТҮСТИК-ОАЗАҚСТАН MEDISINA AKADEMIASY</b> «Оңтүстік Қазақстан медицина академиясы» АҚ	 <b>SOUTH KAZAKHSTAN MEDICAL ACADEMY</b> АО «Южно-Казахстанская медицинская академия»
«Инженерлік пәндер» кафедрасы	044-76-11
«Химия-технологиялық процесстерді модельдеу» пәнібойынша әдістемелік нұсқаулар	Стр. 1 из 71

## Тақырыбы 7: ChemCad бағдарламасымен негізгі жұмыс істеу ережелері

**Мақсаты:** ChemCad бағдарламасының негізгі жұмыс істеу ережелерімен танысу

### Оқыту мақсаты:

#### Студент білуге тиіс:

- ChemCad терезесінің құрылымын;
- бағдарламасының негізгі жұмыс істеу ережелерін

#### Студент істей алуға тиіс:

- бағдарламаға кіріп шығу;
- негізгі мәзірді қолдану;
- инструменттірдің панелін қолдану;
- «Негізгі графикалық палитра» панелін қолдану.

### Тақырыптың негізгі сұрақтары:

#### Базалық

- математикалық модуль батырмалары;
- негезгі математикалық модульдер.

#### Негізгі

- дисциляция ұрдісін математикалық сипаттау үшін модуль;
- заттың қатты фазасымен ұрдісін математикалық сипаттау үшін модуль;
- химиялық реакция ұрдісін математикалық сипаттау үшін модуль;
- динамикалық ұрдістерді математикалық сипаттау үшін модуль;
- әртүрлі модульдер.

**Білім берудің және оқытудың әдістері:** Бақылау сұрақтар мен жүргізілген жұмыс туралы өзірленген есеп бойынша ауызша сұрау. Жұмысты өзіндік орындау

#### Жұмысты орындау реті

1. CHEMCAD бағдарламасын қосу. Терезенің құрылымы мен элементтерімен танысу.
2. Жаңа жобалық тапсырманы жасау: **File/New Job (Файл/Жаңа тапсырма)** бұйрықты **Имя файла** өрісте **Сохранение файла** терезесінде орындау: тапсырманың атауыненгізу - **TUTOR**.
3. Ағымдағы жобаны аяқтау. CHEMCAD-пен жұмысты аяқтау.

#### Әдебиет:

**негізгі:** 1. Математическое моделирование химико-технологических систем с использованием программы ChemCad: Учебно-методическое пособие / Казан. гос. технол. ун-т. Сост.: Н.Н. Зиятдинов, Т.В. Лаптева, Д.А. Рыжов. – Казань, 2008. – 160 с.

#### қосымша:

1. ХЕМКАД. Версия 5.6. Руководство пользователя. - М., МХТИ, 2007.
2. Зиятдинов Н.Н. и др. Исследование и проектирование химико-технологических процессов с применением моделирующей программы ChemCad: Учебное пособие / Казан. гос. технол. ун-т. – Казань, 2001. – 84 с.

#### Бақылау (сұрақтар, тесттер, тапсырмалар және т.б.)

- 1) ChemCad бағдарламаның функционалдық мүмкіндіктері мен қызметі
- 2) Математикалық модельдерсіз батырмалардың қысқаша сипаттамасы.
- 3) Негізгі математикалық модельдердің сипаттамасы
- 4) Графикалық ережедегі қосымша мәзірдің операциялары

<b>ОНТҮСТИК-ОАЗАҚСТАН MEDISINA AKADEMIASY</b> <b>«Оңтүстік Қазақстан медицина академиясы» АҚ</b>	 <b>SOUTH KAZAKHSTAN MEDICAL ACADEMY</b> <b>АО «Южно-Казахстанская медицинская академия»</b>	
«Инженерлік пәндер» кафедрасы  «Химия-технологиялық процесстерді модельдеу» пәнібойынша әдістемелік нұсқаулар		044-76-11 Стр. 1 из 71

5) ChemCad жұмыс істеге ережелері

**Тақырыб 8:** Технологиялық сұлбаларды тұргызуудың негізгі ережелері мен кезеңдері.  
Өлшем бірліктерді таңдау

**Мақсаты:** Газдық конденсатты тұрақтандыру үрдісінің технологиялық үрдісін тұргызу және оған өлшем бірліктерін таңдау

### Оқыту мақсаты:

#### Студент білуге тиіс:

- газдық конденсатты тұрақтандыру үрдісін;
- бастапқы мәліметтерді;
- өлшем бірліктердің жүйесін.

#### Студент істей алуға тиіс:

- технологиялық үрдістерді тұргызу;
- бастапқы мәліметтерді енгізу;
- өлшем бірліктерді таңдау.

### Тақырыптың негізгі сұрақтары:

#### Базалық

- ChemCad көмегімен технологиялық үрдістерді модельдеу;
- газдық конденсатты тұрақтандыру үрдісінің жабдықтары мен аппараттары

#### Негізгі

- газдық конденсатты тұрақтандыру үрдісінің ағындары.

**Білім берудің және оқытудың әдістері:** Бақылау сұрақтар мен жүргізілген жұмыс туралы әзірленген есеп бойынша ауызша сұрау. Жұмысты өзіндік орындау

#### Жұмысты орындау реті

1. **Format/Engineering Units (Формат/Өлшем бірліктер)** бұйрықты орындал, **Engineering Units Selection-** (Өлшем бірліктерді таңдау) терезенің мазмұнымен танысу.
2. Өлшем бірлігі ретінде **Alt SI** (Альтернативті СИ) таңдаңыз, ұқсас атаудағы батырманы басыңыз.
3. Таңдалған өлшем бірліктің профиль өрісінде өлшем бірлігі ретінде **Alt SI** алынғанын растап, **OK** батырманы басыңыз.
4. 2.3 суреттегі ұсынылған технологиялық сұлбаны тұргызууды орындаңыз [1]. Ол үшін келесі **Mode: Flowsheet:** (Ереже: Технологиялық сұлба) ережеге өту қажет.
5. **Main Palette (Негізгі палитра)** және **Sub Palettes (Қосымша палитра)** қолданып, келесі модуль-пиктограммаларды таңдаңыз:
  - **Feed** (коректену);
  - **Heat Exchanger** (жылуалмастырыш);
  - **Flash** (буландырыш);
  - **Valve** (клапан);
  - **Tower** (колонна);
  - **Product** (өнім).

Аппараттың пиктограммасын экранда орналастыру үшін, орынды жобалап таңдал тышқанның оң батырмасын шертіңіз. Пиктограммаларды орналастыру алдында олардың қосымша орындалу нұсқаларын (бар болса) қарап шығыңыз.

Бірінші аппарат – бұл қоректену құрылғының пиктограммасы – **Feed 1**. Осыны орнатып болғаннан кейін пиктограмманы – **Heat Exchanger 3** (екіжақты жылуалмастырыш) таңдау қажет және схемада **Feed** пиктограммадан кейін орнатыңыз. **Heat Exchanger 3** пиктограмманы тағы да таңдал, біріншісінен кейін орналастырыңыз. Содан соң схемаға келесі пиктограммаларды **Flash** (буландырыш), **Valve** (клапан) және **Tower** (колонналар) енгізің. Схемада **Valve** (клапан) пиктограмманы орналастыру алдында технологиялық сұлбада ұсынылған сәйкес модификациясын орындаңыз. **Valve** (клапан) пиктограмманы айналдыру үшін қосымша мәзірдегі **90 Clock Wise** (сағат бағытымен 90 градусқа айналдыру) бұйрықты қолдаңыз.

Кейнен **Tower 4** пиктограмманы таңдал, реттеу клапаннан кейін орналастырыңыз. **Tower 4** пиктограммаға **TOWER** жазуды енгізу үшін **Main Palette** негізгі палитрадан **Text** (Текст) символды қолданамыз. Схемада аппараттардың пиктограммаларын орнатуын **Product** (өнім) пиктограмма орнатуымен аяқтаймыз.

6. Технологиялық схемадағы аппараттардың жалғануын ағындармен орындаімьыз.

Ол үшін **Mode: Flow sheet** ережеде, **Main Pallete** негізгі палитрада **Stream (Ағын)** символды таңдау керек және курсорды қоректену ағынына (пиктограмма **Feed 1**) алып келу керек. Қоректенудің үлкен бағыттауышында шығыс бағыттауыш пайда болған кезде тышқанның сол жақтағы батырмасын басып, оң жаққа бағытталған ағынды салыңыз. Бірінші жылуалмастырыштың (пиктограмма **Heat Exchanger 3**) кірісінде бағыттауыш пайда болған кезде қайтадан сол жақтағы батырманы басыңыз. Программа дәл осы нүктеге келетін ағынды ұсынады және оған **ID** номерді тағайындаңды. Программа **ID** номерлерді тізбекті түрде тағайындаңды, сондықтан бұл ағынның номері **1** болады. Екінші ағынды көрсету үшін жылуалмастырыштағы шығысының оң бағыттауышты таңдал, сол жақтағы батырманы басыңыз, екінші жылуалмастырыштың сол жақтағы кірісіне келетін ағынды көрсетіңіз, қайтадан сол жақтағы батырманы басыңыз. Сүйтіп қалған ағындарды схемада көрсетіңіз.

7. **Mode: Simulation** ережеге ауысып, тапсырманы сақтаңыз.

**Әдебиет:**

**негізгі:**

1. Математическое моделирование химико-технологических систем с использованием программы ChemCad: Учебно-методическое пособие / Казан. гос. технол. ун-т. Сост.: Н.Н. Зиятдинов, Т.В. Лаптева, Д.А. Рыжов. – Казань, 2008. – 160 с.

**қосымша:**

1. ХЕМКАД. Версия 5.6. Руководство пользователя. - М., МХТИ, 2007.
2. Зиятдинов Н.Н. и др. Исследование и проектирование химико-технологических процессов с применением моделирующей программы ChemCad: Учебное пособие / Казан. гос. технол. ун-т. – Казань, 2001. – 84 с.

### **Бақылау (сұрақтар, тесттер, тапсырмалар және т.б.)**

- 1) ХТ жүйені тексеру есебі (немесе модельдік есеп) неге негізделген ХТС
- 2) ХТ жүйені жобалық есебі (немесе модельдік есеп) неге негізделген ХТС
- 3) Жаңа технологиялық схеманы модельдеу кезендери

## Тақырыб 9: Жеке компоненттердің және қоспаның жылуфизикалық қасиеттерін таңдау

**Мақсаты:** Химиялық компоненттердің тізімін және қоспаның жылуфизикалық қасиеттерін коя білу

### Оқыту мақсаты:

#### Студент білуге тиіс:

- химиялық компоненттерін;
- қоспаның жылуфизикалық қасиеттерін.

#### Студент істей алуға тиіс:

- химиялық компоненттердің тізімін таңдау;
- термодинамикалық модельдерді таңдау;
- тепе-тендік коэффициенттердің моделін таңдау.

### Тақырыптың негізгі сұрақтары:

#### Базалық

- заттардың идентификациялық номерлер;
- ChemCad заттардың стандартты деректер коры;
- үрдістегі ағындардың көлік қасиеттері.

#### Негізгі

- химиялық компоненттер;
- энтальпия.

**Білім берудің және оқытудың әдістері:** Бақылау сұрақтар мен жүргізілген жұмыс туралы әзірленген есеп бойынша ауызша сұрау. Жұмысты өзіндік орындау

### Жұмысты орындау реті

Жүйенің компоненттерін таңдау

1. **TUTOR**.тапсырманы енгізу
2. **ThermoPhysical/Component List** (Жылуфизикалық параметрлер/Компоненттер тізімі) бұйрықты орындау және **Component Selection** (Компоненттерді таңдау) терезенің мазмұнымен танысу.
3. **Next** (Келесі) батырманы қолданып, тізімді қарап шығыңыз.
4. Тапсырма үшін келесі компоненттерді енгізіңіз:
  - Nitrogen (Азот),
  - Methane (Метан),
  - Ethan (Этан).
  - Propane (Пропан),
  - I-Butane (Изобутан),
  - N-Butane (Н-бутан),
  - N-Pentane (Н-пентан),
  - N-Hexane (Н-гексан).

**N-Pentane** (Н-пентан) компонент алдында **I-Pentane** (Изопентан) компонентті енгізіңіз. Компоненттердің әзірленген тізімін сақтаңыз.

Қоспаның жылуфизикалық қасиеттерді таңдау

1. **TUTOR** тапсырмада энтальпия және фазалық тепе-тендік константаларды есептеу әдістерді таңдау. Фазалық тепе-тендік константаларды есептеудің ең тиімді әдісін таңдау үшін **Wizard** жүйені (автоматты толтыру) қолданыңыз.

2. **ThermoPhisical/K Value Wizard** (Жылуфизикалық деректер/ фазалық тепе-тендік константаларды автотолтыру) бұйрықты орында, **Thermodynamic Suggestions** (Термодинамикалық ұсыныстар) терезеде келесі өрістерге: **Temperature Min** (Температура мин.), **Temperature Max** (Температура макс.), **Pressure Min** (Қысым мин.), **Pressure Max** (Қысым макс.) температура мен қысымның минималды және максималды мәндерді енгізіңіз. Деректерді **OK** батырма арқылы сақтаңыз. **Жүйенің нұсқауларын қарап шығу.** Біз **Peng-Robinson** (Пенга-Робинсона) моделін қолданамыз, сондықтан **K Value Options** терезеде осы модельді тандаңыз.
3. Энтальпияны есептеу үшін **ThermoPhisical/Enthalpy** (Жылуфизикалық деректер/Энтальпия) бұйрықты орындау қажет. Бұл жерде энтальпияны есептеу үшін программа автоматты түрде әдісті, фазалық тепе-тендік константаларды есептеу әдісіне келетін таңдады. Деректерді **OK** батырма арқылы сақтаңыз.

**Әдебиет:**

**негізгі:**

1. Математическое моделирование химико-технологических систем с использованием программы ChemCad: Учебно-методическое пособие / Казан. гос. технол. ун-т. Сост.: Н.Н. Зиятдинов, Т.В. Лаптева, Д.А. Рыжов. – Казань, 2008. – 160 с.

**қосымша:**

1. ХЕМКАД. Версия 5.6. Руководство пользователя. - М., МХТИ, 2007.
2. Зиятдинов Н.Н. и др. Исследование и проектирование химико-технологических процессов с применением моделирующей программы ChemCad: Учебное пособие / Казан. гос. технол. ун-т. – Казань, 2001. – 84 с.

### **Бақылау (сұрақтар, тесттер, тапсырмалар және т.б.)**

- 1) Заттардың идентификациялық номерлер
- 2) Энтальпия моделін таңдау
- 3) Тепе-тендік коэффициенттердің моделін таңдау
- 4) Көлік қасиеттерін таңдау

**Тақырыб 10:** Ток көзінің ағын параметрлеріне және ажыратылатын ағындардың параметрлеріне тапсырма

**Мақсаты:** Ток көзінің ағын параметрлеріне және ажыратылатын ағындардың параметрлеріне тапсырманы қоюды үйрену

#### Оқыту мақсаты:

##### Студент білуге тиіс:

- қорықтену ағынның және ажыратылатын ағындардың параметрлерін.

##### Студент істей алуға тиіс:

- қорықтену ағынның және ажыратылатын ағындардың параметрлеріне тапсырманы қоюды;
- итерациялық үрдісті қолдануды.

#### Тақырыптың негізгі сұрақтары:

##### Базалық

- рецикладрмен сұлба;
- жинақтылық параметрлері.

##### Негізгі

- қоректерну ағындары;
- ажыратылатын ағындары.

**Білім берудің және оқытудың әдістері:** Бақылау сұрақтар мен жүргізілген жұмыс туралы әзірленген есеп бойынша ауызша сұрау. Жұмысты өзіндік орындау

#### Жұмысты орындау реті

Коректену ағынның параметрлерін беру

1. **TUTOR** тапсырмада қоректену ағынның параметрлерін анықтау. Ол үшін **Specifications/Feed streams** (**Спецификация/Коректену ағындарды таңдау**) бұйрықты орындаңыз. **Edit Streams** (**Ағындарды реттеу**) терезеде сәйке өрістерге температураның, қысымның, күйдің мәндерін және қоректену ағынның құрамын енгізіңіз. (15суретті қара).
2. Мәліметтерді есептеу үшін **Flash** батырманы қолданыңыз.
3. Дерекетрді сақтау үшін **OK** батырманы қолданыңыз.

Жинақтылық параметрлерін таңдау

1. **TUTOR** тапсырмада жинақтылық параметрлерін анықтау. Ол үшін **Run/Convergence** (**Есеп/Жинақтылық**) бұйрықты орындаңыз. **Convergence Parameters** (**Жинақтылық параметрлері**) терезеде **Recycle Convergence Method** (**Рециклдардың жинақтау әдісі**) аймақта **Wegstein** (**Вегстейна**) әдісті таңдаңыз. **Speed up frequency** (**Жеделдету жиілігі**) өрісте жеделдету жиілігін **3** деп орнатыңыз. **Calculation sequence:** (**Тізбекті есеп**) тізімде **Sequential** (**Тізбекті**) есептеу әдісті таңдаңыз.
2. Дерекетрді сақтау үшін **OK** батырманы қолданыңыз.

#### Әдебиет:

##### негізгі:

<b>ОҢТҮСТИК-ҚАЗАҚСТАН MEDISINA AKADEMIASY</b> <b>«Оңтүстік Қазақстан медицина академиясы» АҚ</b>	 <b>SOUTH KAZAKHSTAN MEDICAL ACADEMY</b> <b>АО «Южно-Казахстанская медицинская академия»</b>
<b>«Инженерлік пәндер» кафедрасы</b>	044-76-11
<b>«Химия-технологиялық процесстерді модельдеу» пәнібойынша әдістемелік нұсқаулар</b>	Стр. 1 из 71

1. Математическое моделирование химико-технологических систем с использованием программы ChemCad: Учебно-методическое пособие / Казан. гос. технол. ун-т. Сост.: Н.Н. Зиятдинов, Т.В. Лаптева, Д.А. Рыжов. – Казань, 2008. – 160 с.

**Көсімшаш:**

1. ХЕМКАД. Версия 5.6. Руководство пользователя. - М., МХТИ, 2007.
2. Зиятдинов Н.Н. и др. Исследование и проектирование химико-технологических процессов с применением моделирующей программы ChemCad: Учебное пособие / Казан. гос. технол. ун-т. – Казань, 2001. – 84 с.

**Бақылау (сұрақтар, тесттер, тапсырмалар және т.б.)**

- 1) Edit Streams (Ағындарды реттеу) терезенің сипаттамасы
- 2) Convergence Parameters (Жинақтылық параметрлері) терезенің сипаттамасы

### Тақырыбы 11: Жабдықтардың параметрлерін таңдау

**Мақсаты:** Жабдықтардың параметрлерін енгізу

**Оқыту мақсаты:**

**Студент білуге тиіс:**

- жабдықтардың параметрлерін;

**Студент істей алуға тиіс:**

- жабдықтардың параметрлерін таңдауды;
- жабдықтардың параметрлерін сингізуі.

**Тақырыптың негізгі сұрақтары:**

**Базалық**

- жабдықтардың негізгі сипаттамалары

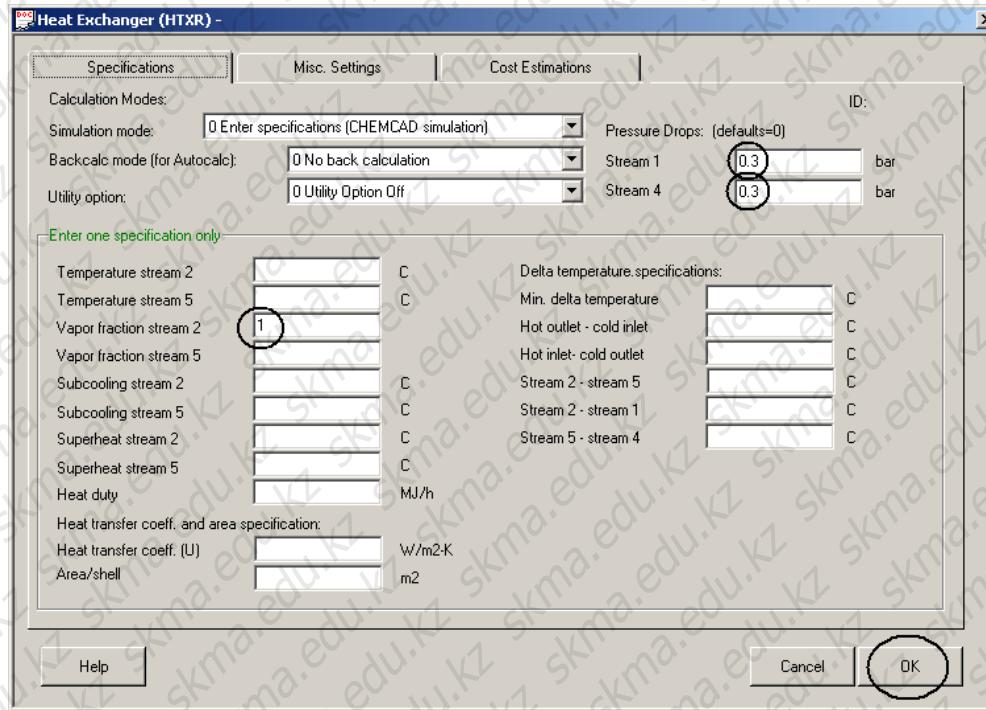
**Негізгі**

- жабдықтардың жалпы сипаттамасы
- жабдықтардың жұмыс істеу ережелері

**Білім берудің және оқытудың әдістері:** Бақылау сұрақтар мен жүргізілген жұмыс туралы әзірленген есеп бойынша ауызша сұрау. Жұмысты өзіндік орындау

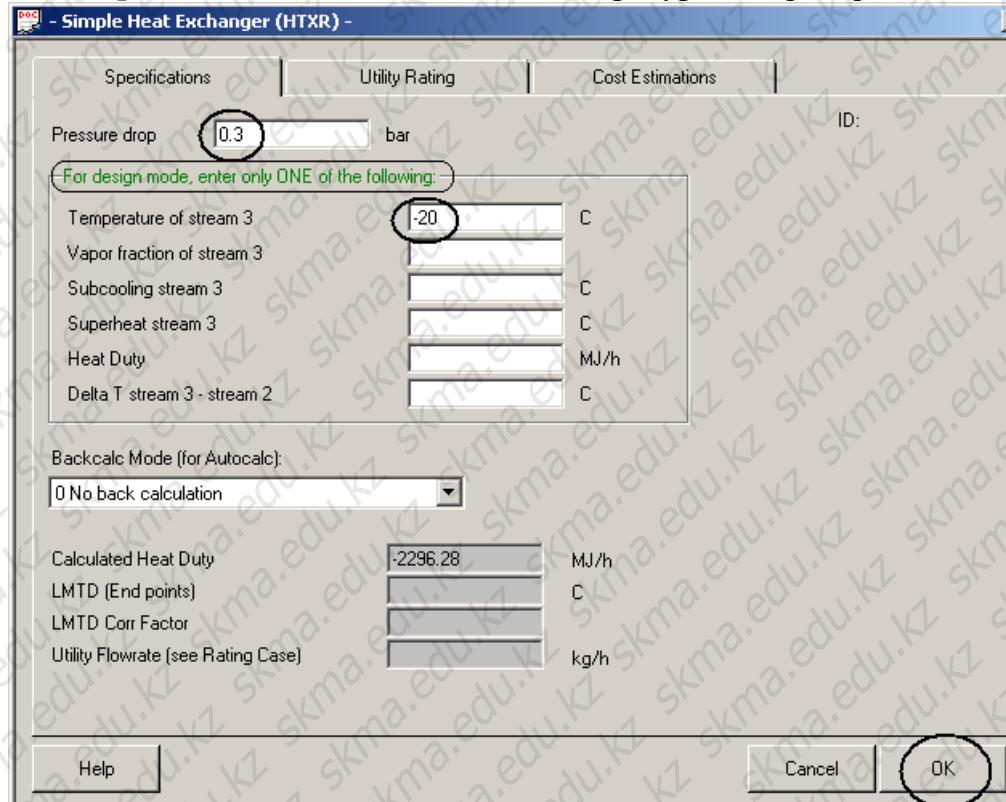
**Жұмысты орындау реті**

1. **TUTOR** тапсырмада газ конденсаттың тұрақтандыру технологиялық схемасында аппараттардың параметрлерін енгізу ді орындау. выполнить ввод параметров аппаратов технологической схемы стабилизации газового конденсата. Аппараттардың параметрлерін енгізу терезесін экранға шығару үшін бірнеше әдістерді қолдануға болады: **Specifications>Select Unit Ops** (Спецификация/Жабдықтарды таңдау) бүйрықты, аппараттың пиктограммасында тышқанның сол батырмасын екі рет жылдам шерту, қосымша мәзірдің **Edit Unit Op Data** (Бірлік жабдықтардың мәліметтерін өндөу) бүйрығын.
2. №2 жылуалмастыр үшін. (17 сурет). **Specifications** (Спецификация) тарауды таңдау, өрістерге **Pressure Drops**: (Қысым құламасы) екі жақтағы жылуалмастырғыштың кіріс пен шығыс арасындағы қысым құламасының мәнін енгізу керек: **Stream1 (Ағын 1)** үшін – **0.3** бар (bar), **Stream4 (Ағын 4)** үшін – **0.3** бар (bar). **Vapor fraction stream 2** (Доля отгона пара потока 2) өрісте шық нұктесін **1.0** дең алу қажет.



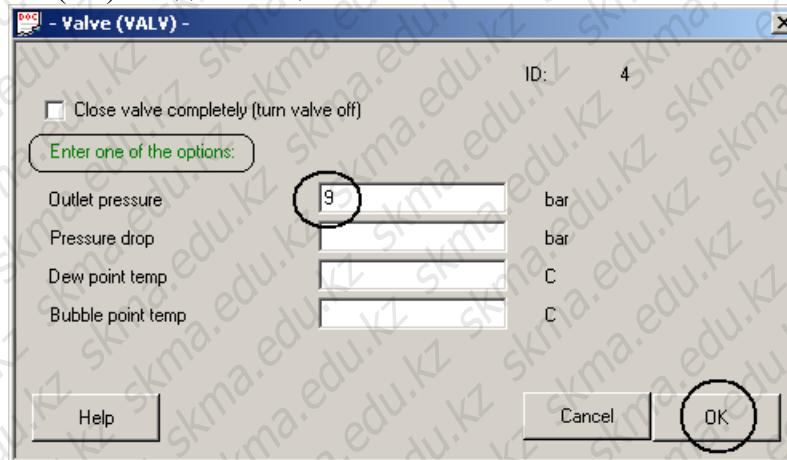
Сүрет 1. ID №2 жылуалмастыргышты реттей.

3. Дерекетрді сактау үшін **OK** батырманы қолданыңыз.
4. **№3 жылуалмастыр үшін.** (Сүрет 18). **Specifications** (Спецификация) тарауды таңдаңыз, **Pressure Drop** өрістерге **0.3** бар (bar) қысым күламасының мәнін енгізу керек, **Temperature of stream 3 (Ағын 3 температурасы)** өрістерге **-20.0°C** мәнді.



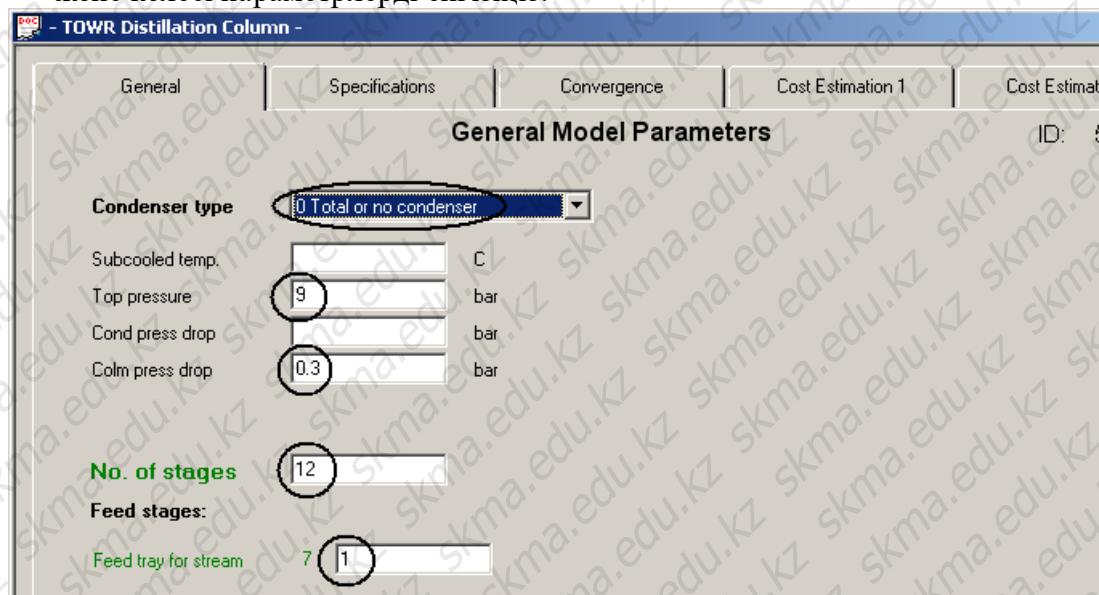
Сүрет 28. ID №3 жылуалмастыргышты реттей.

5. **Сепаратор үшін.** Осы жұмыста сепаратор кіріс ағынның температура мен қысымында фазалардың түйису құрылғысы ретінде қолданылады. Сондықтан оған спецификация қажет емес.
6. **Клапан үшін.** (Сурет 19). Клапан шығысындағы қысым **9** бар (bar) сәйкес келеді. Параметрлерді енгізу терезеде **Outlet pressure** (Давление на выходе) өрісте **9** бар (bar) мәнді енгізіңіз.



Сурет 19. ID №4 клапанды реттей.

7. **Стабилизатор үшін.** General (Общая конфигурация) тарауды таңдаңыз – сурет 20 – және келесі параметрлерді енгізіңіз:



Сурет 20. ID №6 колоннаны реттей. «General» таралу.

**Condenser type** (Тип конденсатора) тізімде конденсатор түрі - **0 Total or no condenser** (**0** толық конденсатор немесе конденсатор жок).

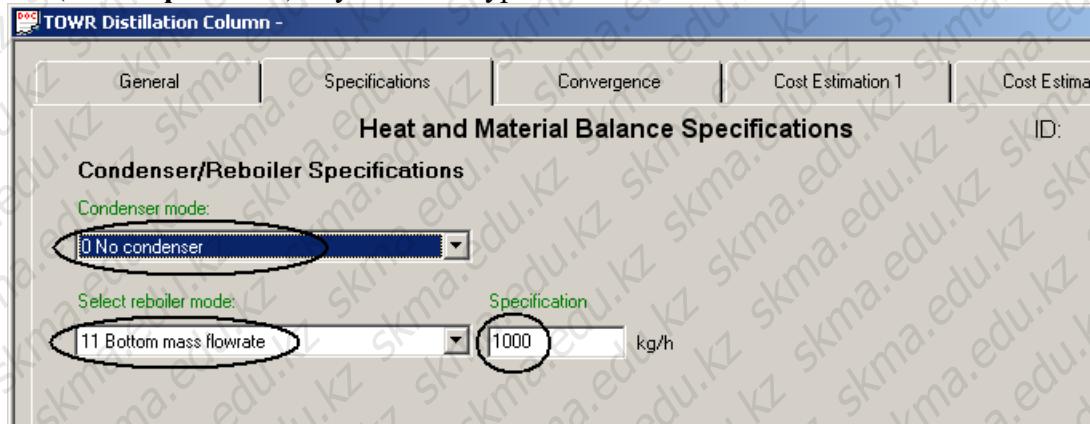
**Top pressure** (Жоғарыдағы қысым) өрісте **9** бар (bar) мәнді енгізіңіз. В поле **Colm press drop** (Колоннадағы қысым құламасы) өрісте колоннадағы қысым құламасының мәнін - **0.3** бар (bar).

**No. of stages** (Тарелкалар саны) өрісте тарелкалардың санын **12** тен деп аламыз.

**Feed tray for stream** (Ағын үшін тарелка коректенуі) өрістің жаңында Ағын үшін

тарелка қоректену номері **ID** енгізіледі (схемада бұл 7 ағын), ал тікелей өріске қоректену тарелкалардың орналасыун - тарелка **1** номер деп береміз.

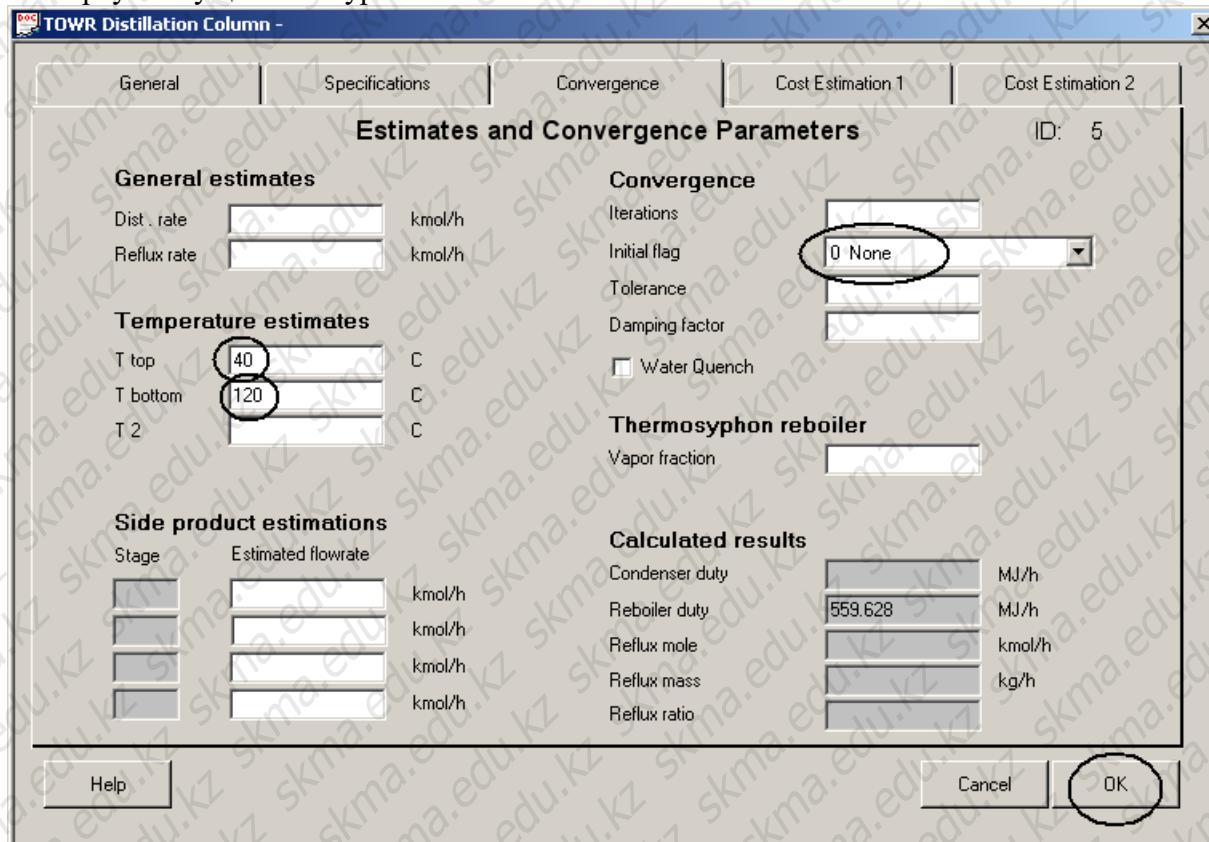
8. Параметрлерді енгізуі аяқтаған соң **General** тарауда келесі тарауға **Specifications** (**Спецификация**) өту қажет – сурет 21.



Сурет 21. ID №6 колоннаны реттмей. «Specifications» тараяу.

**Select reboiler mode:** (Выбор режима для куба) тізімде колоннаның кубтық ағынның шығының көрсету керек: **11 Bottom mass flowrate** (11 кубтық сұйықтың массалық шығыны). **Specification** (Значение) өрісте шығынның мәнін **1000.0** кг/ч (kg/hr) тен деп енгізу керек.

9. Параметрлерді енгізіп болған соң **Specifications** тарауда **Convergence** (Сходимость) тарауға өту қажет – сурет 22.



Сурет 22. ID №6 колоннаны реттмей. «Convergence» тараяу.

<b>ОНДҮСТИК-ОАЗАҚСТАН MEDISINA AKADEMIASY</b> <b>«Оңтүстік Қазақстан медицина академиясы» АҚ</b>	 <b>SOUTH KAZAKHSTAN MEDICAL ACADEMY</b> <b>АО «Южно-Казахстанская медицинская академия»</b>
«Инженерлік пәндер» кафедрасы	044-76-11
«Химия-технологиялық процесстерді модельдеу» пәнібойынша әдістемелік нұсқаулар	Стр. 1 из 71

**T top (Т жоғарыда)** өріске температура мәнің **40.0°C**, ал **T bottom (Т төменде)** өріске - **120.00 °C** енгізу қажет.

### Әдебиет:

#### негізгі:

1. Математическое моделирование химико-технологических систем с использованием программы ChemCad: Учебно-методическое пособие / Казан. гос. технол. ун-т. Сост.: Н.Н. Зиятдинов, Т.В. Лаптева, Д.А. Рыжов. – Казань, 2008. – 160 с.

#### қосымша:

1. ХЕМКАД. Версия 5.6. Руководство пользователя. - М., МХТИ, 2007.
2. Зиятдинов Н.Н. и др. Исследование и проектирование химико-технологических процессов с применением моделирующей программы ChemCad: Учебное пособие / Казан. гос. технол. ун-т. – Казань, 2001. – 84 с.

### Бақылау (сұраптар, тесттер, тапсырмалар және т.б.)

- 1) Жылуалмастырғышты реттеу кезеңдері
- 2) Стабилизатор үшін **General (Жалпы конфигурация)** тарау
- 3) ID №6 колоннаны реттеу. «Convergence» тарау
- 4) **Heat exchanger (HTXR)** жылуалмастырғышты есептеу модульдері
- 5) Стехиометрлік реакторды стехиометрлік коэффициенттер негізінде модельдеу үшін **Stoichiometric reactor (REAC)** модуль
- 6) Ректификация модулі **TOWR**

<b>ОНТҮСТИК-ОАЗАҚСТАН MEDISINA AKADEMIASY</b> «Оңтүстік Қазақстан медицина академиясы» АҚ	 <b>SOUTH KAZAKHSTAN MEDICAL ACADEMY</b> АО «Южно-Казахстанская медицинская академия»
«Инженерлік пәндер» кафедрасы	044-76-11
«Химия-технологиялық процесстерді модельдеу» пәнібойынша әдістемелік нұсқаулар	Стр. 1 из 71

## Тақырыб 12: Пропан пропилендік ректификациялық колоннаны модельдеу

**Мақсаты:** Жақын қайнаудағы қоспаны ажырату үрдісін модельдеу; парциалды конденсатормен ректификациялық колоннаны модельдеу; CHEMCAD енгізілген инструменттерді қолданып технологиялық жүйені оптималдау

### Оқыту мақсаты:

#### Студент білуге тиіс:

- пропан пропилендік ректификациялық колонна үшін бастапқы мәліметтерін;
- колоннаның спецификациясын.

#### Студент істей алуға тиіс:

- жақын қайнаудағы қоспаны ажырату үрдісін модельдеуін;
- парциалды конденсатормен ректификациялық колоннаны модельдеуін;
- CHEMCAD енгізілген инструменттерді қолданып технологиялық жүйені оптималдауды.

### Тақырыптың негізгі сұрақтары:

#### Базалық

- жоғары қысымдағы ректификация;
- пропан және пропилен

#### Негізгі

- пропан пропилен қоспаның бу-сұйық тұрақтылығы;
- идеалды еместіктің компенсациясы.

**Білім берудің және оқытудың әдістері:** Бақылау сұрақтар мен жүргізілген жұмыс туралы әзірленген есеп бойынша ауызша сұрау. Жұмысты өзіндік орындау

#### Жұмысты орындау реті

1. Ректификациялық колоннадағы жақын қайнаудағы қоспаның ажырату үрдісін модельдеуін жүргізу. Ажырату қоспа ретінде пропан-пропилендік фракцияны алуға болады, оның параметрлері келесі:

Температура 40 °C;

Қысым 17 бар;

Компоненттердің шығыны:

Этан 10 кг/сағ;

Пропилен 10500 кг/сағ;

Пропан 4400 кг/сағ;

н-Бутан 90 кг/сағ.

Колоннаның жоғары жағынан пропилен үлесін 95% массалық және колоннаның кубы бойынша пропан үлесін 95% массалық ажырату сапасын қамтамасын ету қажет.

2. Ажырату үрдісін модельдеу үшін ректификациялық колоннаның модулін SCDS column қолданамыз.

3. Жаңа тапсырманы PPFCOLUMN құрыңыз.

Flowsheet ержеде 5.9 суретте [1] ұсынылған схеманы жинаңыз.

Format/Engineering Units бұйрықты орындаپ, өлшем бірлігі ретінде Alt SI өлшем жүйесін таңдаңыз.

4. Thermophysical/Component List бұйрықты пайдаланып, жоғарыда ұсынылған әдістердің біреуімен 1п. ұсынылған заттарды компоненттердің тізіміне енгізіңіз.

<b>ОҢТҮСТИК-ҚАЗАҚСТАН MEDISINA AKADEMIASY</b> <b>«Оңтүстік Қазақстан медицина академиясы» АҚ</b>	 <b>SOUTH KAZAKHSTAN MEDICAL ACADEMY</b> <b>АО «Южно-Казахстанская медицинская академия»</b>
«Инженерлік пәндер» кафедрасы	044-76-11
«Химия-технологиялық процесстерді модельдеу» пәнібойынша әдістемелік нұсқаулар	Стр. 1 из 71

5. Thermophysical/K-Value бұйрықты пайдаланып, тұрақтылықты есептеу моделі ретінде Peng-Robinson (Пенга-Робинсон) моделін тандау қажет. Пропан/пропилен, этан/этилен қоспалардың бу-сұйық тұрақтылығы компоненттердің арасындағы байланысқа тәуелді. Идеалды еместікті компенсациялау үшін, Соаве-Редлиха-Квонга немесе Пенга-Робинсона тендеулер бойынша фазалық тұрақтылықты есептеу кезінде осы қоспаларда бинарлық байланыстың (BIPs) арнайы параметрлері қолданылады. Thermophysical/K-Value бұйрықтың терезесінде Ethane/Ethylene, Propane/Propylene аймақтарда Spesial SRK/PR Bips опцияны ерекшеленіз.

п.1 байланысты қоректену ағынның параметрлерін беріңіз.

Колоннаның спецификациясын көрсетіңіз:

SCDS column модульдің терезесін ашыңыз, сүйтіп General тарауда мәліметтерді енгізіңіз [1]:

8. Схеманың есебін Run/Run/Run All бұйрықпен жүргізіңіз. Алынған ажыратудың сапасын талдаңыз. Колонна кубынан және жоғары жағынан алынған ағындар қай фазада жатқаның анықтаңыз. Нәтижелерді сақтаңыз.

9. Конденсатордың парциалды жұмыс істеу ережесін модельдеуін жүргіземіз. Дисцилятты алуудың үлгісі - 1 тарелкадан қолемде 10500 кг/сағ жаңынан алу. Осы кезде колоннаның жоғары жағынан алынған ағындар булық фазаны береді.

Провести в режиме Flowsheet модификацию схемы согласно рис. 5.10

10. Колоннаны реттеу терезесін ашып, General тарауында Condenser type тізімде конденсатордың жұмыс істеу ережесін 1 Partial (Парциалды) деп тандау қажет. Specifications тарауға өтіңіз және Side Product Specifications аймакта колоннаның жаңынан алу үшін параметрлерді беріңіз [1]:

11. Схеманың есебін Run/Run/Run All бұйрықпен жүргізіңіз.

Алынған ажыратудың сапасын талдаңыз.

Дисциляттағы пропиленнің массалық үлесі қанша?

Дисцилят пен булық фазаның ағындары қай фазада тұрғаның анықтаңыз.

### **Әдебиет:**

#### **негізгі:**

1. Математическое моделирование химико-технологических систем с использованием программы ChemCad: Учебно-методическое пособие / Казан. гос. технол. ун-т. Сост.: Н.Н. Зиятдинов, Т.В. Лаптева, Д.А. Рыжов. – Казань, 2008. – 160 с.

#### **қосымша:**

1. ХЕМКАД. Версия 5.6. Руководство пользователя. - М., МХТИ, 2007.
2. Зиятдинов Н.Н. и др. Исследование и проектирование химико-технологических процессов с применением моделирующей программы ChemCad: Учебное пособие / Казан. гос. технол. ун-т. – Казань, 2001. – 84 с.

### **Бақылау (сұрақтар, тесттер, тапсырмалар және т.б.)**

- 1) пропан бен пропиленнің ажырату әдістері
- 2) Соаве-Редлиха-Квонга немесе Пенга-Робинсона тендеуі
- 3) бинарлық байланыстың (BIPs) арнайы параметрлері
- 4) ректификациялық колоннадағы конденсаторлардың (дефлегматорлардың) түрлері

**Тақырыбы 13:** Колоннадағы тарелкалардың минималды мүмкін мәнін анықтау

**Мақсаты:** Колоннадағы тарелкалардың минималды мүмкін мәнін анықтау

**Оқыту мақсаты:**

**Студент білуге тиіс:**

- тарелкалық колонналар;
- кигізілетін колонналар.

**Студент істей алуға тиіс:**

- колоннадағы тарелкалардың минималды мүмкін мәнін анықтауын;

**Тақырыптың негізгі сұрақтары:**

**Базалық**

- технологиялық жабдықтардың жобалық және/немесе тексеру есептері.

**Негізгі**

- дисциляттағы пропиленнің қажетті сапасы;
- қыздырғыштағы максималды жүктеме.

**Білім берудің және оқытудың әдістері:** Бақылау сұрақтар мен жүргізілген жұмыс туралы әзірленген есеп бойынша ауызша сұрау. Жұмысты өзіндік орындау

**Жұмысты орындау реті**

Қыздырғыштың максималды жүктемесіне және дисциляттағы пропиленнің қажетті сапасына шектеулер қойылғанда колоннадағы тарелкалардың минималды мүмкін санын анықтаңыз. Қыздырғыштағы модуль бойынша максималды жеткілікті жүктемесін және дисциляттағы пропиленнің қажетті мәнін келесідей қабылданыз:

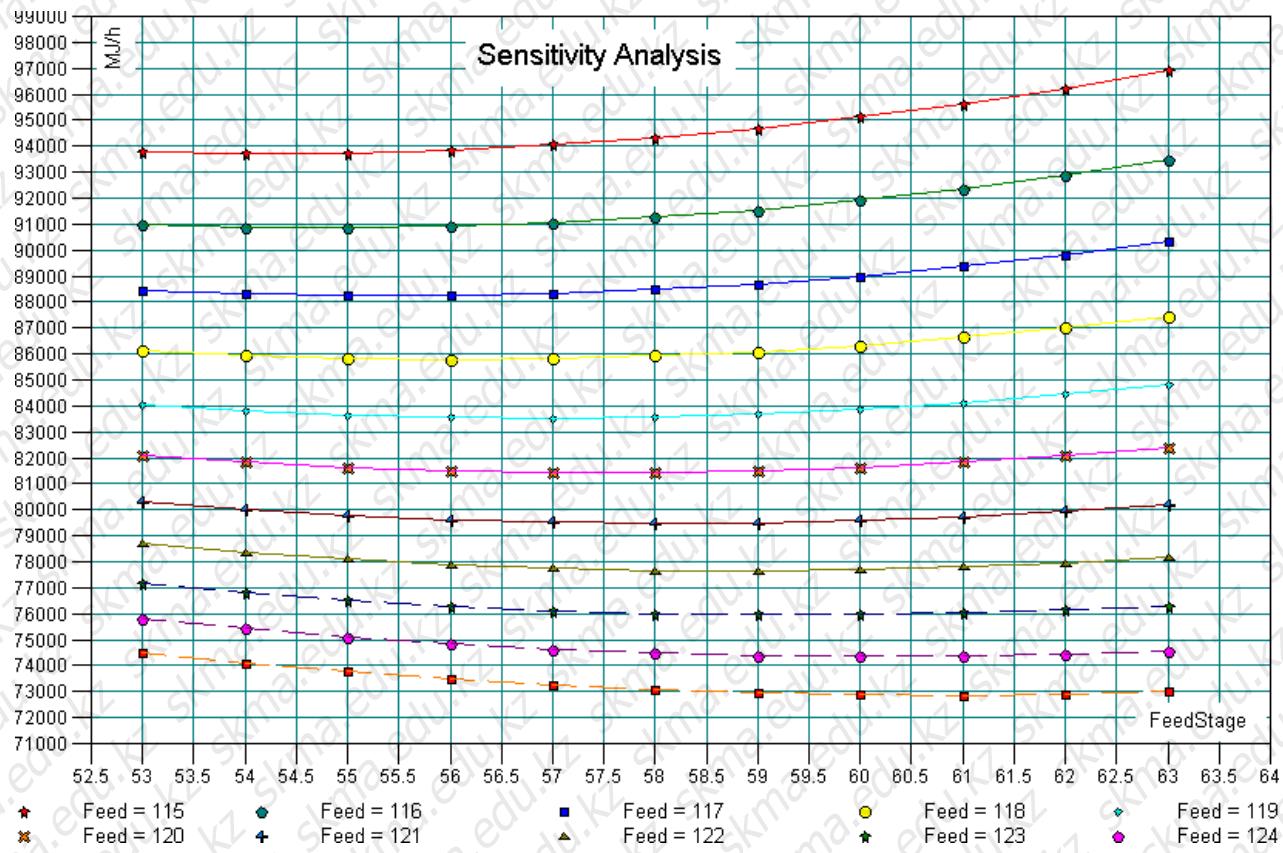
Нұсқаның №	1	2	3	4	5	6	7	8	9	10
Қыздырғышқа жүктеме, МДж/сағ	60 000	65 000	70 000	75 000	80 000	85 000	90 000	95 000	97 000	99 000
Пропилен құрамы, % масс.	96.5	96.3	96.1	95.9	95.7	95.5	95.3	95.1	94.9	94.7

Коректену тарелканың оптимальды шарты орындалу керек.

Есеп шешімін «Sensitivity study» (Сезімділікті талдау) инструмент арқылы орындауға болады. Тәуелсіз айнымалы ретінде коректену тарелканың номері алынады, ал тәуелсіз параметр ретінде колоннадағы тарелкалардың саны алынады.

1 суретте тарелкалардың минималды саның іздеу мысалы келтірілген, оныңшарттары: дистиллятта пропилин массалық құрамы 96%, қыздырғышқа максималды жүктеме 85 000 МДж/сағ. Суреттегі график бойынша көруге болады: тарелкалардың саны 118 және одан да төмен болған кезде қыздырғышқа жүктеме 85 000 МДж/сағ мәннен жоғары.

Сондықтан колоннадағы тарелкалардың минималды саны 119 деп қабылданады, ал коректену тарелканың номері 57 тен деп алынады.



Сурет 1. Дисцилията пропилен құрамы 96 пайыздагы есептің мысалы

**Әдебиет:**

**негізгі:**

- Математическое моделирование химико-технологических систем с использованием программы ChemCad: Учебно-методическое пособие / Казан. гос. технол. ун-т. Сост.: Н.Н. Зиятдинов, Т.В. Лаптева, Д.А. Рыжов. – Казань, 2008. – 160 с.

**қосымша:**

- ХЕМКАД. Версия 5.6. Руководство пользователя. - М., МХТИ, 2007.
- Зиятдинов Н.Н. и др. Исследование и проектирование химико-технологических процессов с применением моделирующей программы ChemCad: Учебное пособие / Казан. гос. технол. ун-т. – Казань, 2001. – 84 с.

### **Бағылау (сұрақтар, тесттер, тапсырмалар және т.б.)**

- колоннадағы тарелкалардың түрлері;
- тарелкалардың тұншығуы
- колоннадағы тарелкалардың минималды мүмкін санын анықтау әдістері

<b>ОНТҮСТИК-ОАЗАҚОСТАН MEDISINA AKADEMIASY</b> «Оңтүстік Қазақстан медицина академиясы» АҚ	 <b>SOUTH KAZAKHSTAN MEDICAL ACADEMY</b> АО «Южно-Казахстанская медицинская академия»
«Инженерлік пәндер» кафедрасы	044-76-11
«Химия-технологиялық процесстерді модельдеу» пәнібойынша әдістемелік нұсқаулар	Стр. 1 из 71

## Тақырыб 14: Химиялық рекциялардың кинетикасын модельдеу

**Мақсаты:** период сайын жұмыс істейтін реакторды зерттеу және модельдеу; химиялық реакциялардың кинетикасын модельдеу; Аррениус тендеудің параметрлерін тәжірибелік деректер (кинетиканың көрінештерін шешу) көмегімен анықтау.

### Оқыту мақсаты:

#### Студент білуге тиіс:

- қаралатын химиялық реакцияны;
- Аррениус тендеудің параметрлерін.

#### Студент істей алуға тиіс:

- период сайын жұмыс істейтін реакторды модельдеуін;
- Аррениус тендеудің параметрлерін тәжірибелік деректер көмегімен анықтауын.

### Тақырыптың негізгі сұрақтары:

#### Базалық

- химиялық реакциялардың кинетикасын модельдеу.

#### Негізгі

- реактордың жалпы параметрлері;
- реактордың бастапқы жүктемесі;
- химиялық реакцияның параметрлері.

**Білім берудің және оқытудың әдістері:** Бақылау сұрақтар мен жүргізілген жұмыс туралы әзірленген есеп бойынша ауызша сұрай. Жұмысты өзіндік орындау

### Жұмысты орындау реті

1. Жаңа жобаны BReact атап мен жасау.
  2. 88 суретте ұсынылған технологиялық схеманы жинау.
  3. CHEMCAD деректер қорына жаңа компоненттерді енгізу. (Жұмыс істей барысында «Ввод нового вещества в банк данных» [1] қосымшаны қолданыңыз.
  4. Жүйенің компоненттерін беріңіз.
  5. Тептепендейдікті есептей әдісін және инженерлік бірліктерді анықтау.
  6. Период сайын жұмыс істейтін реактордың параметрлерін беріңіз. (Жұмыс істей барысында «Математическое моделирование аппаратов. Реактор периодического действия»[1] тарауды қолданыңыз).
  7. Жұмыс каталогқа тәжірибелік деректерді жіберіңіз.
  8. Кинетика тендеудің параметрлерін **"Rate regression"** көмегімен анықтаңыз.
- (Жұмыс істей барысында «Построение модели хим.реакции с использованием данных эксперимента»[1] қосымшаны пайдаланыңыз)
9. Алынған графиктерді талдаңыз.

### Әдебиет:

#### негізгі:

1. Математическое моделирование химико-технологических систем с использованием программы ChemCad: Учебно-методическое пособие / Казан. гос. технол. ун-т. Сост.: Н.Н. Зиятдинов, Т.В. Лаптева, Д.А. Рыжов. – Казань, 2008. – 160 с.

#### қосымша:

1. ХЕМКАД. Версия 5.6. Руководство пользователя. - М., МХТИ, 2007.

<b>ОҢТҮСТИК-ОАЗАҚСТАН MEDISINA AKADEMIASY</b> <b>«Оңтүстік Қазақстан медицина академиясы» АҚ</b>	 <b>SOUTH KAZAKHSTAN MEDICAL ACADEMY</b> <b>АО «Южно-Казахстанская медицинская академия»</b>
<b>«Инженерлік пәндер» кафедрасы</b>	044-76-11
<b>«Химия-технологиялық процесстерді модельдеу» пәнібойынша әдістемелік нұсқаулар</b>	Стр. 1 из 71

2. Зиятдинов Н.Н. и др. Исследование и проектирование химико-технологических процессов с применением моделирующей программы ChemCad: Учебное пособие / Казан. гос. технол. ун-т. – Казань, 2001. – 84 с.

### **Бақылау (сұрақтар, тесттер, тапсырмалар және т.б.)**

- 1) Химиялық реакциялардың кинетикасын модельдеу негізі
- 2) Период сайын жұмыс істейтін реактордың сипаттамасы
- 3) Аррениус теңдеудің параметрлерін анықтау

**Тақырып 15:** Тәжірибелік мәліметтерді қолданып, химиялық рекциялардың кинетика моделін түрғызу

**Мақсаты:** Химиялық реакцияның механизмін және оның кинетикалық үлгісін CHEMCAD «Rate regression» қосымша арқылы ашу

**Оқыту мақсаты:**

**Студент білуге тиіс:**

- қаралатын химиялық реакцияны;
- Аррениус тендеудің параметрлерін.

**Студент істей алуға тиіс:**

- период сайын жұмыс істейтін реакторды модельдеуін;
- Аррениус тендеудің параметрлерін тәжірибелік деректер көмегімен анықтауын.

**Тақырыптың негізгі сұрақтары:**

**Базалық**

- химиялық реакциялардың кинетикасын модельдеу.

**Негізгі**

- реактордың жалпы параметрлері;
- реактордың бастапқы жүктемесі;
- химиялық реакцияның параметрлері.

**Білім берудің және оқытудың әдістері:** Бақылау сұрақтар мен жүргізілген жұмыс туралы әзірленген есеп бойынша ауызша сұрай. Жұмысты өзіндік орындау

**Жұмысты орындау реті**

Химиялық рекциялардың кинетика үлгісін № 14 тәжірибелік сабакта алынған эксперименталдық деректерді қолданып түрғызу

**Әдебиет:**

**негізгі:**

1. Математическое моделирование химико-технологических систем с использованием программы ChemCad: Учебно-методическое пособие / Казан. гос. технол. ун-т. Сост.: Н.Н. Зиятдинов, Т.В. Лаптева, Д.А. Рыжов. – Казань, 2008. – 160 с.

**қосымша:**

1. ХЕМКАД. Версия 5.6. Руководство пользователя. - М., МХТИ, 2007.
2. Зиятдинов Н.Н. и др. Исследование и проектирование химико-технологических процессов с применением моделирующей программы ChemCad: Учебное пособие / Казан. гос. технол. ун-т. – Казань, 2001. – 84 с.

**Бақылау (сұрақтар, тесттер, тапсырмалар және т.б.)**

- 1) Параметрлерді таңдау 1 беті (Page 1)
- 2) Параметрлерді таңдау 2 беті (Page 2)
- 3) Профилді енгізу (Import Profile)
- 4) Регрессияның орындалуы (Perform regression)
- 5) Бастапқы бағалауларды тексеру
- 6) Нәтижелерді шығару (Plot results)
- 7) Мәліметтерді қарап шығу/өндеу (Input/Edit rate profile)