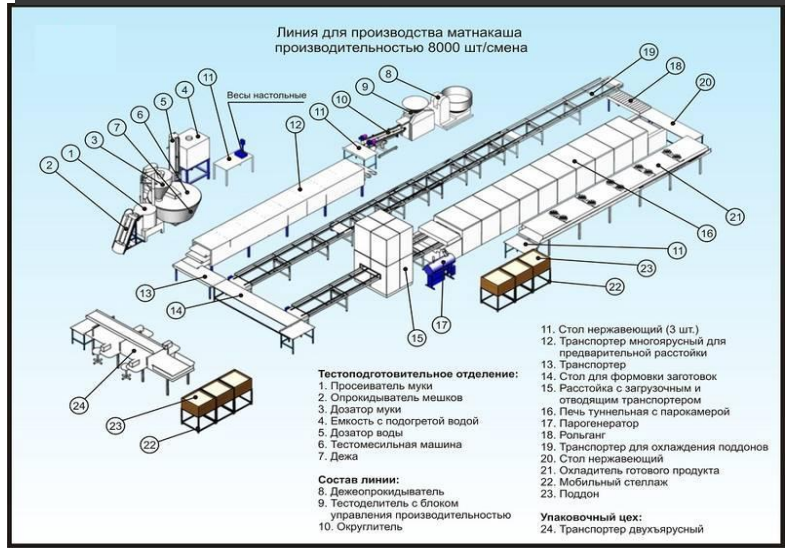
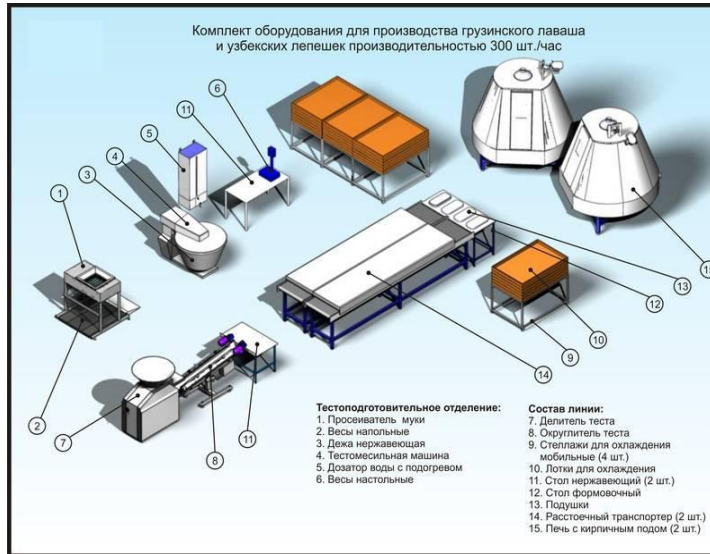
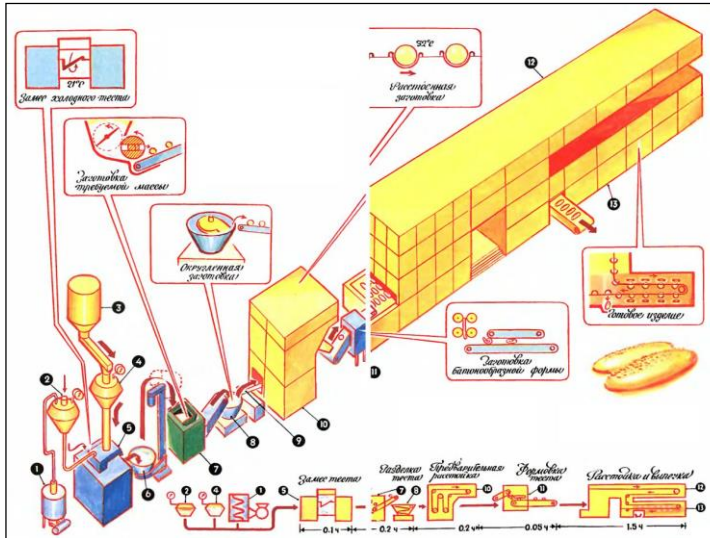


**Міністерство освіти і науки України  
Вінницький національний технічний університет  
Факультет комп'ютерних систем та автоматики**

**АЛГЕБРАЇЧНІ МЕТОДИ СИНТЕЗУ УПРАВЛІННЯ  
ДЛЯ ІМПУЛЬСНИХ САУ ТЕХНОЛОГІЧНИМИ  
ПРОЦЕСАМИ**

Доповідач:  
студент групи ЗКСУА-15м  
Дуда Ж. Ж.  
Науковий керівник:  
д.т.н., проф. каф. КСУ  
Боровська Таїса Миколаївна

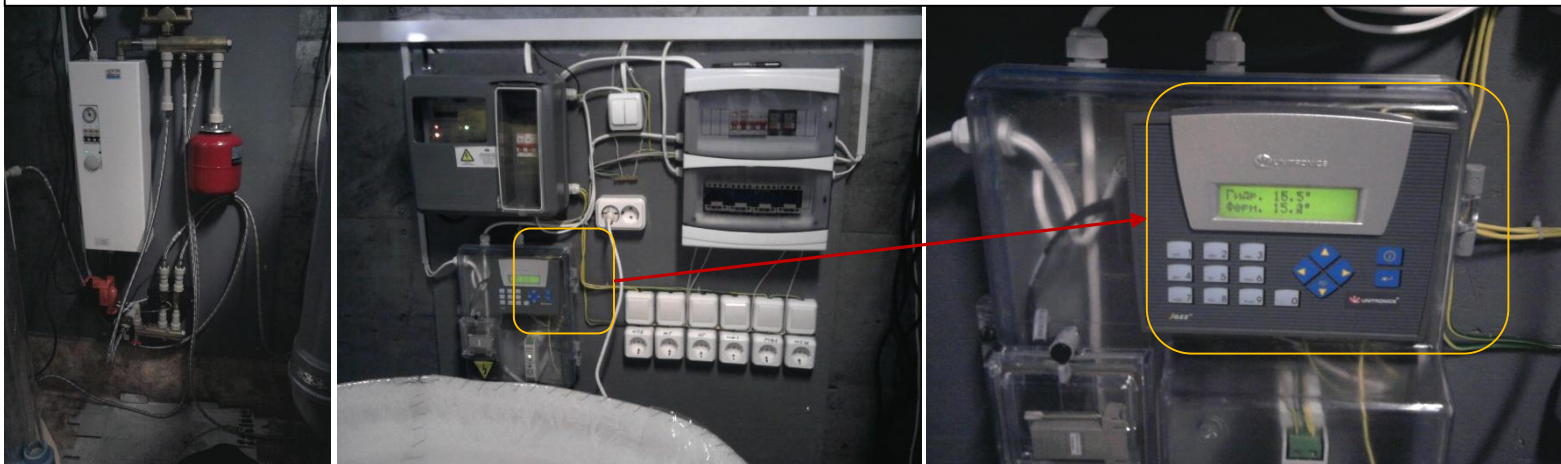
## СХЕМИ ВИРОБНИЦТВ – ОБ'ЄКТІВ УПРАВЛІННЯ



## СИСТЕМА УПРАВЛІННЯ БІОРЕАКТОРОМ. ПРИКЛАД

**Автоматика:** запуск, контроль, регулювання,

**Інтерфейс мікроконтролерної системи**



**Виконавчі елементи:** насоси субстрату; електроклапани терморегулювання; лічильник газу



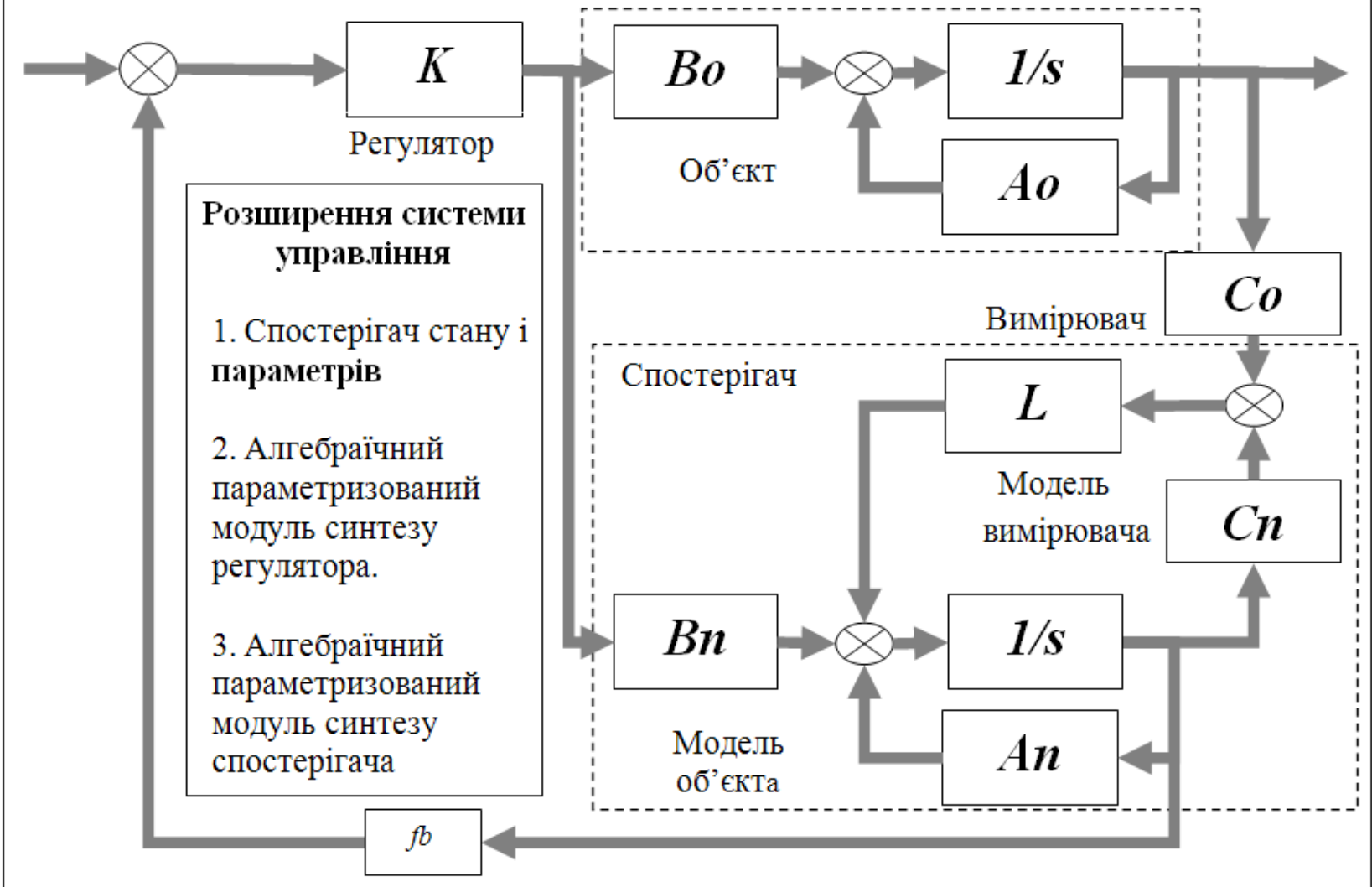
**Вимірювачі:** температура, рівень, тиск, вологість, кислотність..  
склад і стан процесів бродіння

**Мета дослідження** - розробка алгебраїзованого методу розрахунку САУ з спостерігачем стану – визначення параметрів регулятора і спостерігача.

**Задачі дослідження:**

- Вдосконалення алгебраїзованого методу синтезу системи «регулятор - спостерігач» для управління технологічними процесами, що на відміну від аналогів не потребує обчислення коренів характеристичних рівнянь у символічному виді, а отримувати рішення як функції декількох вибраних параметрів – параметрів об'єкта управління і системи управління.
- Вдосконалення алгебраїзованого методу синтезу об'єкта з регулятором стану і спостерігачем **за рахунок розширення** його на нелінійні об'єкти управління з довільними монотонними характеристиками «вхід, вихід», що для певних класів об'єктів можуть бути подані параметризованою залежністю. Це дозволяє в підсумку синтезувати управління нелінійним об'єктом і побудувати безпошукову аналітичну адаптивну САУ з спостерігачем вектору стану і параметрів.
- Створення на базі теоретичних результатів алгоритми і програми синтезу параметрів регулятора і спостерігача.
- Розробка комплексного інтерфейсу для введення даних і проведення аналізу результатів моделювання.
- Отримання результатів моделювання, що підтверджують достовірність розробки.

## СТРУКТУРНА СХЕМА САУ З СПОСТЕРІГАЧЕМ СТАНУ





## НОВИЗНА РОБОТИ

Вибираємо метод синтезу "неявні вирази для коефіцієнтів характеристичного рівняння", при якому **не треба розкривати детермінант в символічному вигляді**.

Визначимо такі функції користувача:  $I := \text{identity}(3)$  - одинична матриця,  
 $\text{determinant}(k, T, z) := |I \cdot z - M_p(k, T)|$ ;  $\text{polinom}(V2, V1, V0, z) := (z^3 + V2 \cdot z^2 + V1 \cdot z + V0)$

Задаємо **потрібні** значення коефіцієнтів  $V2, V1, V0$  характеристичного рівняння. Наприклад, вибрано "швидкий" регулятор, де перехідний процес закінчується за  $N$  кроків (в даному випадку  $N=3$ ), якщо усі корені характеристичного рівняння  $Z_i = 0; i = 1..N$ . Це означає, що всі коефіцієнти характеристичного рівняння, крім першого, повинні бути нульовими  $V_i = 0; i = 0..N-1$ . Замість розв'язання складної системи нелінійних алгебраїчних рівнянь формуємо функцію користувача з параметрами.

Задаємо: потрібні значення коефіцієнтів  $V$ :  $V0 := 0$ ;  $V1 := 0$ ;  $V2 := 0$ , початкові значення параметрів  $K_1 := 2$ ;  $K_2 := 2$ ;  $K_3 := -99$ , довільні значення  $z1 := 1$ ;  $z2 := 0$ ;  $z3 := -4$ .

Записуємо систему рівнянь для коефіцієнтів і рішаємо її вбудованими числовим методом:

Given (= дано)

$$\begin{aligned} \text{polinom}(V2, V1, V0, z1) &= \text{determinant}(K, T, z1) \\ \text{polinom}(V2, V1, V0, z2) &= \text{determinant}(K, T, z2) \\ \text{polinom}(V2, V1, V0, z3) &= \text{determinant}(K, T, z3) \end{aligned}$$

Ліва частина: - шукаємо параметри функцію кроку квантування, права частина – «знайти» (= що знайти):  $K_{si}(T) := \text{Find}(K)$

Виводимо результат синтезу: коефіцієнти регулятора стану

$$\begin{pmatrix} ks1 \\ ks2 \\ ks3 \end{pmatrix} := K_{si}(T); T = 0.8 ; \begin{pmatrix} ks1 \\ ks2 \\ ks3 \end{pmatrix} = \begin{array}{|c|c|} \hline & 1 \\ \hline 1 & -0.95 \\ \hline 2 & -2.69 \\ \hline 3 & -1.75 \\ \hline \end{array} ; K_{si}(0.5) = \begin{array}{|c|c|} \hline & 1 \\ \hline 1 & -7 \\ \hline 2 & -10 \\ \hline 3 & -4 \\ \hline \end{array} .$$

## Алгебраїзація задачі синтезу регулятора

Записуємо характеристичне рівняння замкненої системи:

$$\begin{array}{l} \text{перше наближення,} \\ \boxed{I \cdot z - \left[ I + (A + B \cdot k^T) \cdot T \right]} = 0 \end{array} \quad \text{і} \quad \begin{array}{l} \text{друге наближення} \\ \boxed{I \cdot z - \left( F1(A, T) + G1(A, T) \cdot B \cdot k^T \right)} = 0 \end{array} \quad (5)$$

Компактна форма  $\boxed{I \cdot z - Mp} = 0$ , де  $Mp(k, T) := F1(A, T) + G1(A, T) \cdot B \cdot k^T$

Задаються параметри еталонного процесу:  $\boxed{V1 := A1}$ ;  $\boxed{V0 := A0}$ .

Записуємо систему нелінійних алгебраїчних рівнянь для коефіцієнтів регулятора і розв'язуємо її вбудованими числовими методами.

$\boxed{Given}$   $polinom(V1, V0, z1) = determinant(K, T, z1)$  (ця форма –  
 $polinom(V1, V0, z2) = determinant(K, T, z2)$  новий результат )

Розв'язання  $\boxed{Ksi(T) := Find(K)}$  :

Ми отримали розв'язання, точніше вирішення проблеми синтезу - ми сховали усі складнощі у функцію користувача. Це називається "алгебраїзація" задач моделювання і оптимізації динамічних систем".

$$Ksi(0.3) = \begin{array}{|c|c|} \hline & 1 \\ \hline 1 & -3.22 \\ \hline 2 & -0.17 \\ \hline \end{array} \quad Ksi(1) = \begin{array}{|c|c|} \hline & 1 \\ \hline 1 & -1.2 \\ \hline 2 & 1.7 \\ \hline \end{array} \quad Ksi(0.5) = \begin{array}{|c|c|} \hline & 1 \\ \hline 1 & -1.8 \\ \hline 2 & 0.9 \\ \hline \end{array} \quad Ksi(1.1) = \begin{array}{|c|c|} \hline & 1 \\ \hline 1 & -1.17 \\ \hline 2 & 1.77 \\ \hline \end{array}$$

В підсумку отримуємо рішення оптимізаційної задачі синтезу у виді функції від усіх вхідних змінних. Над функціями класу «синтез» можна побудувати алгебру.



## Алгебраїзація задачі синтезу спостерігача

Записуємо альтернативи характеристичного рівняння спостерігача.

$$|I \cdot z - [I + (A + L \cdot C) \cdot dT]| = 0$$

Записуємо характеристичне рівняння спостерігача вибраної структури L

$$|(I \cdot z - Nn(l1, l2, l3, T))| = 0 \quad \text{де} \quad Nn(l1, l2, T) := F1(A, T) + G1(A, T) \cdot \begin{pmatrix} l1 & 0 \\ l2 & 0 \end{pmatrix} \cdot C \quad (10)$$

Задаємо потрібні значення коефіцієнтів V:  $V0 := 0.1$ ;  $V1 := 0.1A0$  ;

початкові значення шуканих параметрів  $l1 := 7$ ;  $l2 := 2$ ; довільні значення  $z1 := -3$ ;  $z2 := 3$ .

Записуємо систему рівнянь для коефіцієнтів і розв'язуємо її вбудованими числовими методами.

$$\text{Given} \quad \text{polino}(V1, V0, z1) = \text{determ}(l1, l2, T, z1)$$

$$\text{polino}(V1, V0, z2) = \text{determ}(l1, l2, T, z2) \quad (12)$$

$$\text{Розв'язання} \quad Lsi(T) := \text{Find}(l1, l2)$$

$$Lsi(0.5) = \begin{array}{|c|c|} \hline & 1 \\ \hline 1 & -1.58 \\ \hline 2 & -1.61 \\ \hline \end{array} \quad \blacksquare \quad Lsi(0.77) = \begin{array}{|c|c|} \hline & 1 \\ \hline 1 & -0.15 \\ \hline 2 & -2.55 \\ \hline \end{array} \quad \blacksquare \quad Lsi(1.5) = \begin{array}{|c|c|} \hline & 1 \\ \hline 1 & 1.14 \\ \hline 2 & -4.36 \\ \hline \end{array} \quad \blacksquare$$

Система рівнянь (12) – зразок орієнтованої на можливості символічних і числових методів алгебраїзації задач оптимізації та рішень складних систем рівнянь

В підсумку отримуємо рішення оптимізаційної задачі синтезу спостерігача у виді функції від усіх вхідних змінних.

## РОЗРАХУНОК ПЕРЕХІДНОГО ПРОЦЕСУ В СИСТЕМІ З «ШВИДКИМ» РЕГУЛЯТОРОМ

Задаємо вектор початкових умов, кількість кроків, крок

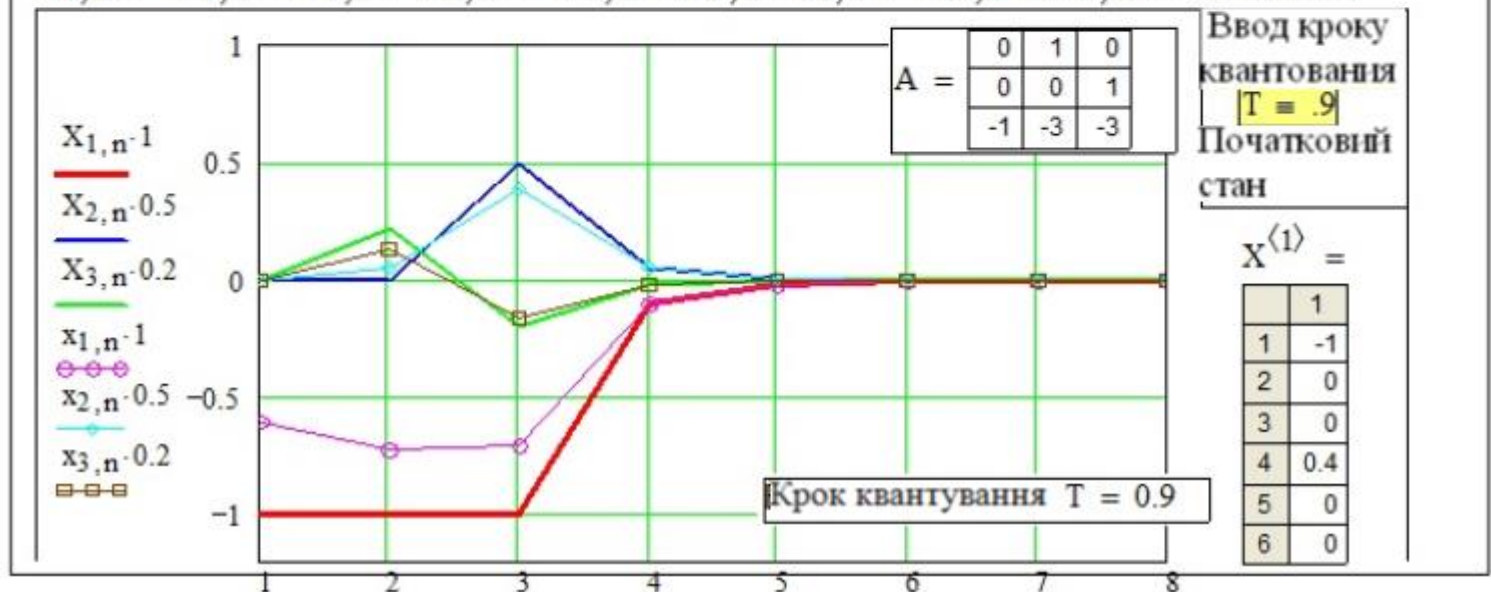
$$X = \begin{pmatrix} X1 \\ X2 \\ X3 \\ \Delta x1 \\ \Delta x2 \\ \Delta x3 \end{pmatrix} \begin{pmatrix} \text{"- вектор"} \\ \text{"стану"} \\ \text{"системи"} \\ \text{"- помилки"} \\ \text{"оцінювання"} \\ \text{"вектора стану"} \end{pmatrix}; \quad X^{(1)} := \begin{pmatrix} -1 \\ 0 \\ 0 \\ 0.4 \\ 0.0 \\ 0.0 \end{pmatrix}; \quad n := 1..8; \quad T = 0.8.$$

Нарешті записуємо різницеве рівняння 6-го порядку, за яким і обчислюється ПП.

$$X^{(n+1)} := Mps \cdot X^{(n)} \quad (2.15)$$

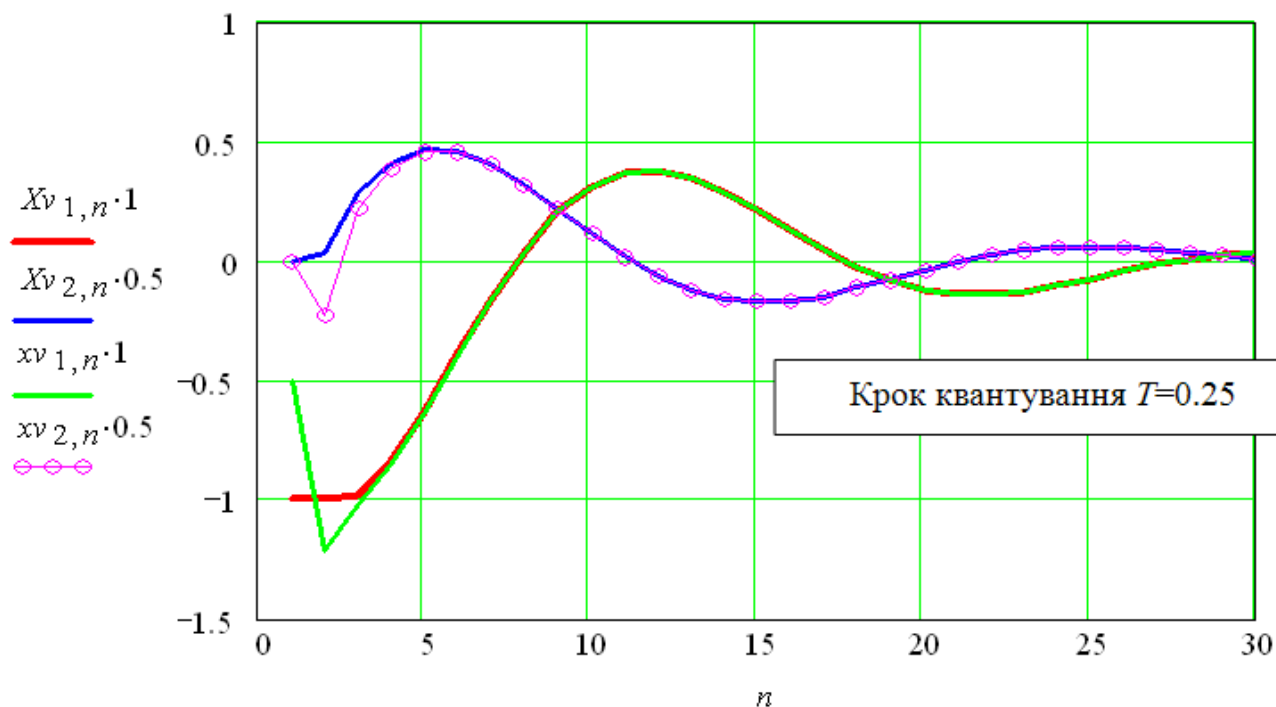
Знову повертаємось від помилок оцінювання вектору стану до оцінок

$x_{1,n} := X_{1,n} + X_{4,n}$ ;  $x_{2,n} := X_{2,n} + X_{5,n}$ ;  $x_{3,n} := X_{3,n} + X_{6,n}$  і все виводимо:



## РОЗРАХУНОК ПЕРЕХІДНОГО ПРОЦЕСУ В СИСТЕМІ, ДЕ РЕГУЛЯТОР ЗАБЕЗПЕЧУЄ ЗАДАНИЙ ПЕРЕХІДНИЙ ПРОЦЕС

збурення  $v = 0.5$  Параметри об'єкта незбурені ;  $a1 \equiv 2.5$ ;  $a0 \equiv -1.0$   
 $a0v := (-A(v))_{2,1}$   $a1v := (-A(v))_{2,2}$  збурені  $a1v = 1.25$ ;  $a0v = -1$ ;



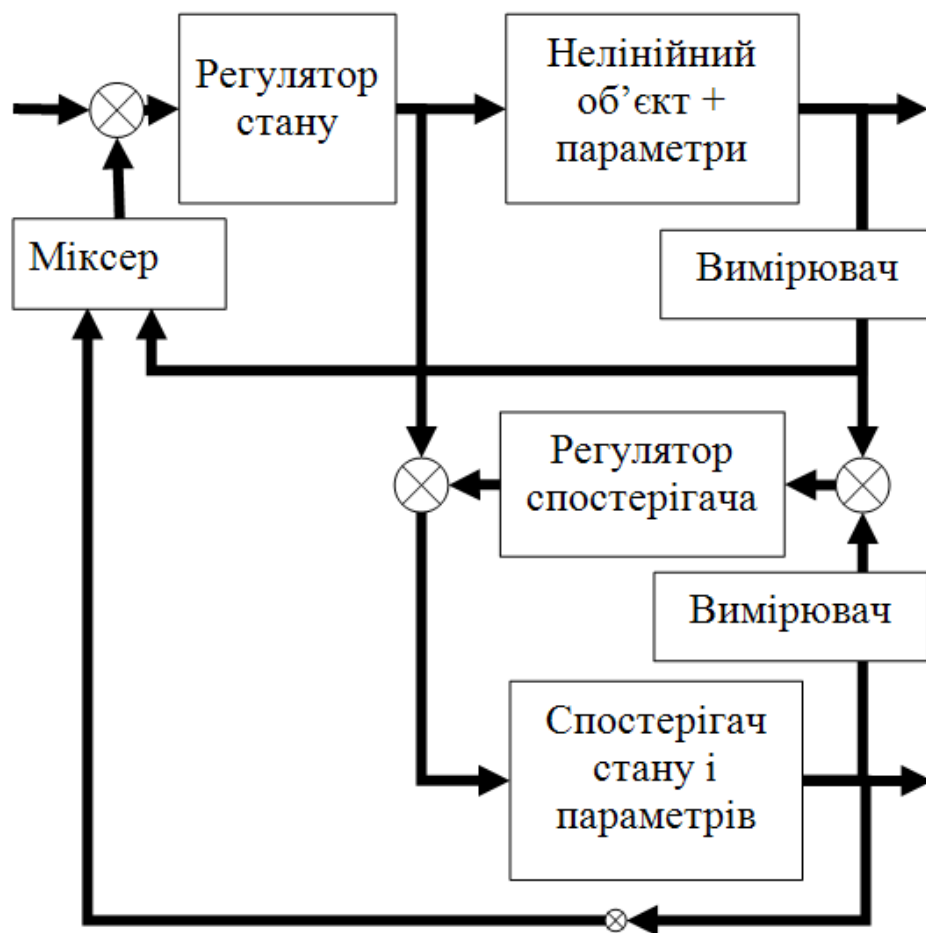
Ввод кроку  
квантування  
 $T = 0.25$   
Початковий  
стан

$X^{(1)} =$

	1
1	-1
2	0
3	0.5
4	0

- *координата*
- *швидкість*
- *оцінка координати*
- ◇◇◇◇ *оцінка швидкості*

## МОДЕЛЬ СПОСТЕРІГАЧА СТАНУ І ПАРАМЕТРІВ НЕЛІНІЙНОГО ОБ'ЄКТА



Нелінійний об'єкт

$$X_o^{(k+1)} = F_d(X_o^{(k)}, U^{(k)}, V_p, T)$$

Вимірювачі

$$Y^{(k)} = C \cdot X^{(k)}$$

Модель об'єкту

$$X_n^{(k+1)} = F_d(X_n^{(k)}, U^{(k)}, V_{pn}, L_d^{(k)}, T)$$

Модель вимірювачів

$$Y_n^{(k)} = C \cdot X_n^{(k)}$$

Регулятор контуру спостерігача

$$L_d^{(k)} = L \text{ sint}(\Delta Y^{(k)}, C, V_{pn}^{(k)}, T)$$

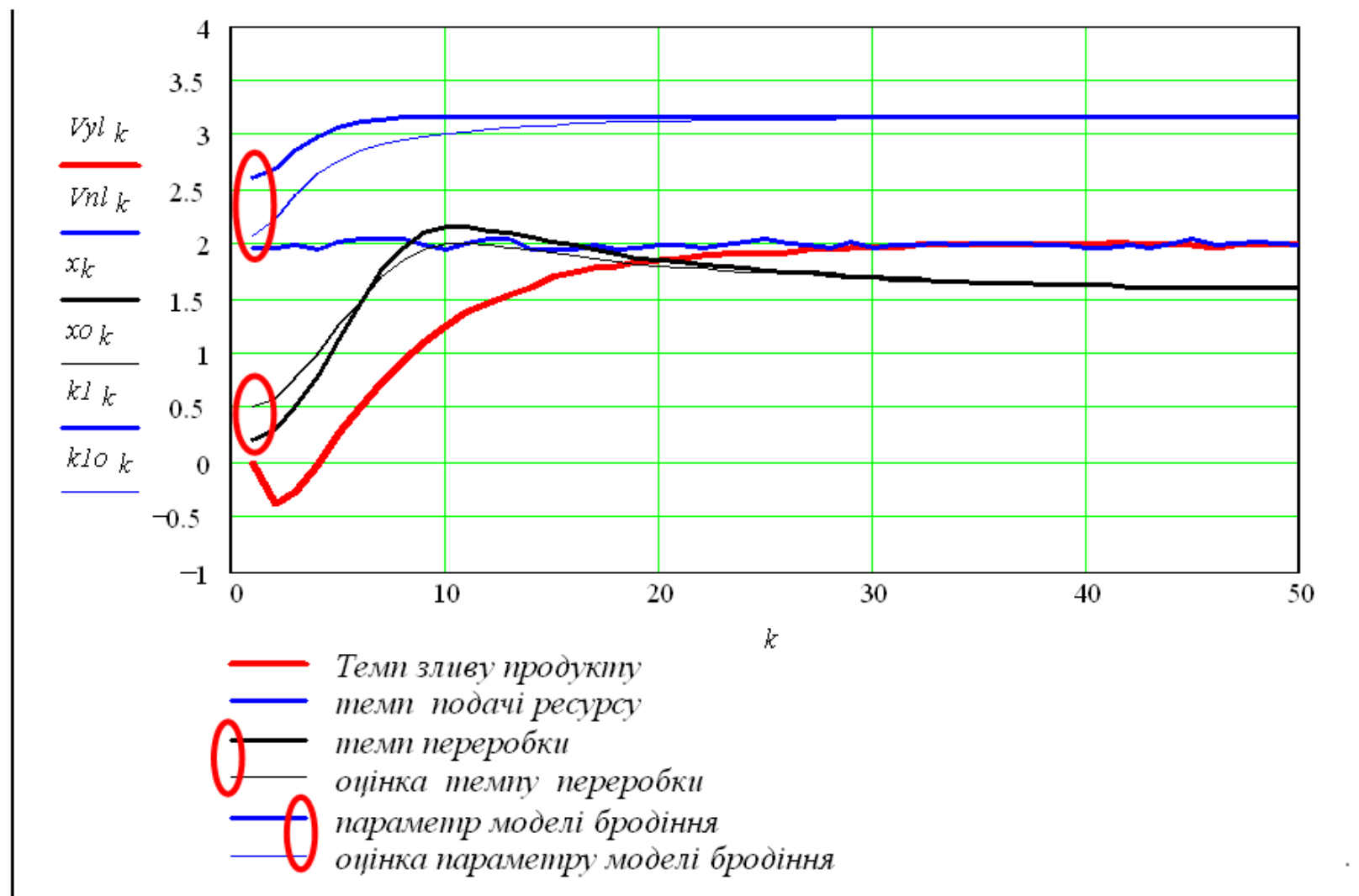
Регулятор ОК

$$U^{(k)} = K \text{ sint}(X_m^{(k)}, V_{pn}^{(k)}, T)$$

Міксер

$$X_m^{(k)} = \text{mix}(Y^{(k)}, X^{(k)})$$

## МОДЕЛЮВАННЯ НЕЛІНІЙНОГО ОБ'ЄКТА З СПОСТЕРІГАЧЕМ



## ВИСНОВКИ

1. Вдосконалено алгебраїзований метод синтезу системи «регулятор-спостерігач» для систем управління технологічними процесами, що на відміну від аналогів не потребує обчислення коренів характеристичних рівнянь у символічному виді, а дозволяє отримувати параметризовані рішення як функції декількох вибраних параметрів – параметрів об'єкта управління і параметрів системи управління. Це дає можливість побудувати узагальнені методи аналізу і синтезу для лінеарізованих моделей об'єктів управління.

2. Вдосконалено алгебраїзований метод синтезу об'єкта з регулятором стану і спостерігачем за рахунок розширення його на нелінійні об'єкти управління з довільними монотонними характеристиками «вхід, вихід», що для певних класів об'єктів можуть бути подані параметризованою залежністю. Це дозволяє в підсумку синтезувати управління з компенсацією нелінійностей і побудувати ефективну аналітичну – непошукову адаптивну САУ з спостерігачем вектору стану і параметрів.

**Практичне значення** одержаних результатів. На основі запропонованого підходу до оптимального управління і побудови ефективних моделей розподілених систем отримано такі практичні результати:

1. Створені на базі теоретичних результатів алгоритми і програми моделювання дозволяють просто вести аналіз і синтез системи управління і так підвищити продуктивність праці спеціаліста з управління.

2. Усі розроблені моделі реалізовано як комплекс програмного забезпечення, що дозволяє вести продуктивні дослідження для актуальних практичних задач певного класу технологічних систем.

Дякую за увагу