

УДК 06.055.2

РОЗРОБКА МОДЕЛІ ДЛЯ ДОСЛІДЖЕННЯ ПРОЦЕСУ УПРАВЛІННЯ ТЕХНОЛОГІЧНИМ ПРОЦЕСОМ

Чепіжко О.О., Ковальов С.О.

Донецький національний технічний університет

При управлінні організаційно-технічними системами найважливішим моментом є процес прийняття рішень, що включає: визначення цілей, формування завдання прийняття рішень і, нарешті, ухвалення рішення (вибір альтернатив).

Необхідність і зміст першого етапу даного процесу очевидна - рішення можуть прийматися лише в зв'язку з будь-якими цілями діяльності особи, яка приймає рішення (ОПР).

Завдання прийняття рішень (ПР) змістовно може бути сформульована таким чином: є множина варіантів рішення, реалізація кожної альтернативи призводить до настання деяких наслідків, аналіз та оцінювання результатів по набору показників ефективності однозначно характеризує альтернативи. Потрібно, вивчивши переваги ОПР, побудувати модель вибору альтернативи, кращою в деякому конкретному сенсі. Виникнення такого роду завдань привело до необхідності розширити безліство формальних методів, використовуваних в теорії прийняття рішення, таким методом, який дозволяв би обробляти інформацію принаймні у вигляді понять і відносин природної мови, а в ідеалі - в вигляді текстів природної мови.

Обробка нечіткої інформації в задачах ПР забезпечується застосуванням лінгвістичного підходу. У рамках лінгвістичного підходу як значення змінних допускаються не тільки числа, а й слова та запропоновання природної мови, а апаратом їх формалізації є теорія нечітких множин. Формалізація нечітких понять і відносин професійної мови ОПР забезпечується введенням понять нечіткої і лінгвістичної змінних, нечіткого числа й відносини. Перші два забезпечують перехід від словесних описів елементів задач ПР до числових, інші два є засобом числового подання нечітких понять і відносин.

Залежно від характеру множини U лінгвістичні змінні можуть бути розділені на числові та нечислові. Прикладом числової лінгвістической змінної є швидкість, а нечіткі змінні з її множини є безперервними нечіткими числами.

Нехай $U = \{u\}$, $V = \{v\}$ - дві універсальні множини; $F(U)$ -система всіх нечітких множин, заданих на U . Застосовуючи дані позначення, визначаємо три типи функцій:

чітка функція нечіткого аргументу, (1)

нечітка функція чіткого аргументу, (2)

нечітка функція нечіткого аргументу. (3)

При розробці алгоритму нечіткого регулювання технологічного об'єкта будемо використовувати третій тип функції: нечітка функція нечіткого аргументу (3).

Опису перехідних аерогазодинамічних процесів на виїмкових дільницях вугільних шахт присвячена велика кількість робіт [1,2,3]. В роботі Святного В.А., Фельдмана Л.П., Слепцова А.І., Касимова О.І. [3] була розроблена модель аерогазодинамічних процесів, в якій за основу прийнято опис об'єкта на базі законів механіки руху сумішей газів. Ця модель об'єкта керування була використана для створення моделі нечіткої системи керування вентиляцією на основі системи Матлаб [1].

1 Розробка нечіткого алгоритму управління

Дослідження алгоритмів керування аерогазодинамічними процесами в виїмкових дільницях вугільних шахт дозволило отримати набір правил регулювання витрати повітря у вихідної гілці ділянки. Правила, що наведені у таблиці 1, показують залежність потрібної для регулювання кількості повітря у поточному такті ΔQ від швидкості зміни концентрації метану Δc_p , відхилення концентрації від потрібного значення Δc_r та відхилення від допустимого значення Δc_d . Вони лежать в основі нечіткого алгоритму регулювання, що дозволяє привести концентрацію метану до необхідного значення з урахуванням обмежень по безпеці і витратам електроенергії.

У таблиці 1 використані наступні позначення: S - Small; M - Middle; B - Big; Sp - Small plus;

Таблиця 1. Правила нечіткого алгоритму регулювання

№ правила	Δc_d	Δc_t	Δc_i	ΔQ
1	S	Bp	*	Bp
2	S	Sp	*	Sp
3	M	Bp	*	Mm
4	M	Sp	*	Mp
5	S	Sm	*	Sp
6	S	Bm	*	Sp
7	M	Sm	*	Sp
8	M	Bm	*	Sp
9	B	Bp	*	Sp
10	B	Mp	Sp	Mp
11	B	Mp	Bp	Mm
12	B	Mp	Sm	Sm
13	B	Mp	Bm	Bm
14	B	Sp	Sp	Sp
15	B	Sp	Bp	Mm
16	B	Sp	Sm	Sm
17	B	Sp	Bm	Sm
18	B	Bm	*	Bm
19	B	Mm	Sm	Sm
20	B	Mm	Mp	Mp
21	B	Mm	Mm	Mm
22	B	Mm	Bm	Bm
23	B	Sm	Sm	Sm
24	B	Sm	Bm	Bm
25	B	Sm	Sm	Sm
26	B	Sm	Bp	Bp
27	B	Mp	Sm	Sm
28	!B	*	Mm	Sp

Mp - Middle plus; Bp - Big plus; Sm - Small minus; Mm - Middle minus; Bm - Big minus; $\Delta c_d = c_d - c_i$; $\Delta c_t = c_t - c_i$; $\Delta c_i = c_i - c_{i-1}$; $\Delta Q = Q_{i+1} - Q_i$.

Час одного такту регулювання становить 50 с.

Наприклад, правило 10 в таблиці 1 алгоритмічно має наступний вигляд:

```
If ( $\Delta c_d == \text{"Big"}$ ) and ( $\Delta c_t == \text{"Small plus"}$ ) and ( $\Delta c_i == \text{"Big"}$ )
Then  $\Delta Q = \text{"Middle plus"}$ .
```

В таблиці 1 використовуються лінгвістичні значення, функції належності яких показані на рисунках 1-4.

2 Реалізація алгоритма у системі MATLAB

Система MATLAB надає ряд засобів обробки нечіткої інформації [2]. Основним елементом, що використовується в нечітких моделях є блок Fuzzy Logic Controller, що входить до бібліотеки Blocksets_and_Toolboxes / SIMULINK Fuzzy програми SIMULINK. Блок володіє одним параметром:

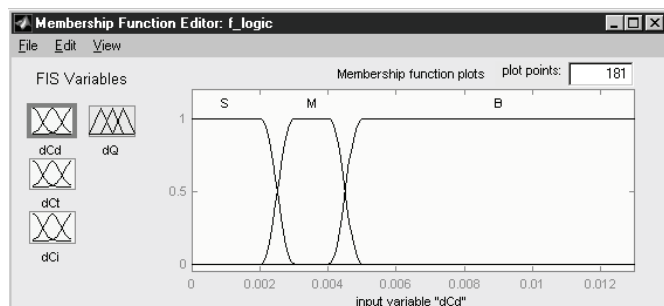


Рисунок 1. Лінгвістичні значення параметра ΔC_d

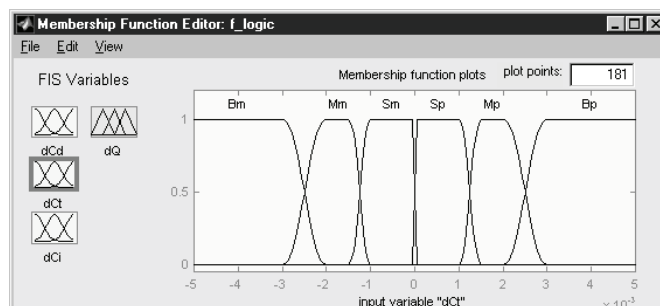


Рисунок 2. Лінгвістичні значення параметра ΔC_T

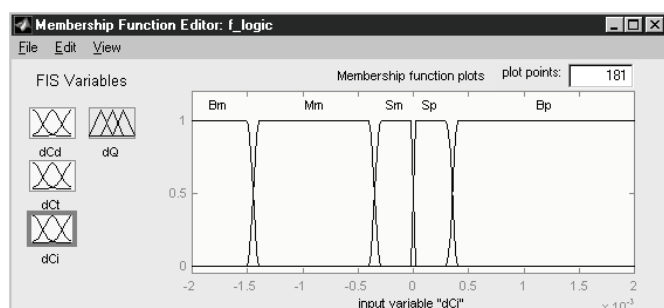


Рисунок 3. Лінгвістичні значення параметра ΔC_i

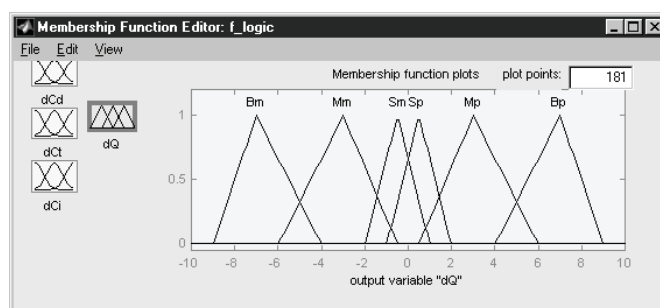


Рисунок 4. Лінгвістичні значення параметра ΔQ

FIS matrix - ім'я змінної-матриці нечітких параметрів, що містить правила і лінгвістичні значення параметрів нечіткого алгоритму. Для завдання FIS - матриці в системі MATLAB передбачений редактор FIS Editor, що викликається по команді fuzzy з командного рядка MATLAB. У вікні редактора розташований блок, що відображає ім'я даної FIS-матриці. Подвійний клік миші на цьому блоці викликає редактор правил Rule Editor.

Зліва від основного блоку розташовані блоки, відповідні вхідним сигналам, а праворуч - вихідним сигналам нечіткого блоку. Подвійний клік миші на кожному з цих блоків викликає редактор функцій приналежності Membership Function Editor для відповідного сигналу.

Для збереження FIS-матриці в робочій області MATLAB, що необхідно для роботи блоку Fuzzy Logic Controller, потрібно з головного меню FIS-редактора викликати пункт File / Save to workspace as ..., і у вікні ввести ім'я, що міститься в параметрі FIS matrix блоку Fuzzy Logic Controller.

Розробивши FIS-матрицю нечіткого алгоритму необхідно розмістити блок Fuzzy Logic Controller в модельному полі і виконати його підключення. На рис. 5 представлена схема моделі, що реалізує нечіткий алгоритм регулювання концентрації метану.

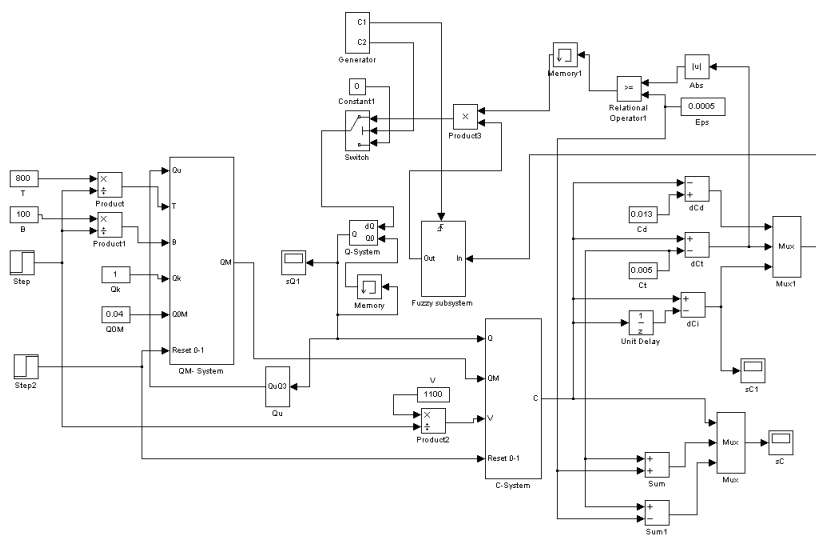


Рисунок 5. Схема моделі алгоритму нечіткого регулювання концентрації метану

Схема містить такі блоки:

T, B, Qk, Q0M, V – константи, що задають параметри розрахунку дебіту і концентрації метану;

Q-System, C-System – підсистеми розрахунку дебіту і концентрації метану;

Qu – підсистема формування значень витoku поточного повітря;

Step, Step2, Product, Product1, Product2 – блоки, що забезпечують швидкий переключення системи в сталий режим, необхідний для початку роботи алгоритму;

Fuzzy Subsystem – підсистема, що містить блок Fuzzy Logic Controller і засувку, що дозволяє здійснювати регулювання в задані моменти часу;

Generator – генератор синхросигналів, що керують роботою підсистеми Fuzzy Subsystem і мультиплектора Switch.

Switch – мультиплектор, що забезпечує вплив керуючого впливу на систему «повітря-метан» в наданий момент часу. Необхідність використання даного мультиплектора продиктована збереженням системою Fuzzy Subsystem останнього значення вихідного сигналу у відключеному стані;

Q-System – підсистема, що формує значення поточної витрати повітря відповідно з керуючим впливом;

Memory, Memory1 – блоки затримки сигналу, необхідні для усунення алгебраїчних циклів, що викликають нестійку роботу моделі;

Cd, Ct – константи, що задають гранично допустиму та потрібну концентрації метану;

dCd, dCt, Unit Delay, dCi – блоки, що формують значення вхідних сигналів системи управління: Δc_d , Δc_t і Δc_i ;

Mux1 – блок, що перетворює вхідні сигнали в вектор, що подається на вхід системи Fuzzy Subsystem.

Eps, Abs, Relational Operator1, Product3 – блоки, обнуляє керуючий вплив при попаданні концентрації метану в інтервал $c_t \pm \epsilon$, где $\epsilon=0,0005$;

Sum, Sum1, Mux, sC – блоки, необхідні для здійснення візуалізації поточної концентрації метану і необхідного інтервалу концентрації;

sQ – осцилоскоп, що відображає зміну витрати повітря в часі.

Висновки

Розроблен алгоритм нечіткого регулювання, а також була реалізована модель, що дозволяє його досліджувати.

Література

- [1] Кривілев А. Основи комп'ютерної математики з використанням системи MATLAB. Лекс-Книга, 2005
- [2] В. Потьомкін. Обчислення в середовищі MATLAB. Діалог-МИФИ. 2004.
- [3] Фельдман Л.П., Касимов О.І., Слєпцов А.І. Основні закономірності та математична модель газодинамічних процесів на виїмкових дільницях шахт.- В кн.: Розробка родовищ корисних копалин.- Київ: Техніка, 1973, вип.34, с.35-41.