

УДК 628.16

АЕРАЦІЙНІ МЕТОДИ ЗНЕЗАЛІЗНЕННЯ ВОДИ

В. О. Орлов, С. Ю. Мартинов

Національний університет водного господарства та природокористування (НУВГП),

м. Рівне

e-mail: Orlov_Valeriy@list.ru

В статті розглянуті типи зализу в підземних водах, форми його існування у воді, методи видалення. Відзначено особливості об'ємного та контактного знезалізнення підземних вод. Наведені експериментальні дані ефективності роботи аерацийних пристрой.

Ключові слова: зализа, знезалізнення, аерация, окислення, фільтрування.

Вступ

Україна відноситься до країн з невеликими природними запасами вод. Так, за кожного жителя України приходиться близько 1000 м^3 річкового стоку, при тому що Європейська економічна комісія ООН визначає мінімальну витрату води на одного жителя водозабезпечені країни в розмірі 1700 м^3 . Вода має виражену соціальну значущість, осьольки наявність достатньої кількості води відміної якості є одним з основних чинників безпечних умов життя та сталого розвитку держави.

За оцінкою науковців до 20-30% населення країни споживає підземну воду. Затверджені експлуатаційні запаси підземних вод по Україні дорівнюють $15,6 \text{ млн. м}^3/\text{добу}$ і найбільші запаси цих вод мають Чернігівська, Київська, Полтавська, Харківська області. Воду підземних джерел споживає практично все населення сільських населених пунктів північних, західних, північно-східніх та деяких інших регіонів України [1]. При цьому, лише незначна частина підземних вод відповідає діючим нормам на питну воду. Як правило, переважає більшість захищених підземних джерел має підвищену концентрацію зализа, рідше – сірководню, амонію, марганцю, содеї жорсткості, мінералізацію тощо.

Наявність зализа в підземних водах пов'язана із широким поширенням цього елемента в природі. Зализо становить 4,56 % маси всієї земної корі, займаючи четверте місце серед 107 елементів. Вміст зализа пов'язаний з регіональними, кліматичними, ландшафтними та гідрологічними особливостями зони проживання [2]. Саме тому в переважаючій більшості водокорисних горизонтів присніх вод спостерігається підвищена концентрація зализа, незалежно від приналежності до того або іншого артезіанського басейну. Здебільшого вміст зализа у підземній воді становить до $5 \text{ мг}/\text{дм}^3$ (с. Бахоники, Вінницької обл. – $1,2..3,0 \text{ мг}/\text{дм}^3$; м. Смела, Черкаської обл. – $2,0..3,0 \text{ мг}/\text{дм}^3$; м. Берегово, Закарпатської обл. – $2,0..7,5 \text{ мг}/\text{дм}^3$; м. Березань, м. Баринівка, Київської обл. – $1,2..3,0 \text{ мг}/\text{дм}^3$; м. Ковель, с. Рожинце, Волинської обл. – $0,87..1,75 \text{ мг}/\text{дм}^3$; Славівський водозабір Донецької обл. – $3,75..4,33 \text{ мг}/\text{дм}^3$; Заповітський водозабір Луганської обл. – $2,3..4,54 \text{ мг}/\text{дм}^3$; смт. Генія, Рівненської обл. – $1,66..3,55 \text{ мг}/\text{дм}^3$; с. Олександрия, Рівненської обл. – $0,48..0,97 \text{ мг}/\text{дм}^3$; с. Францівка, Рівненської обл. – $2,62..4,08 \text{ мг}/\text{дм}^3$; с. Плужне, Хмельницької обл. – $1,64..3,7 \text{ мг}/\text{дм}^3$), хоча може становити і більше $20 \text{ мг}/\text{дм}^3$.

Згідно діючих нормативів на водопровідну питну воду [3], зализо відноситься до санітарно-хімічних показників безпечності і якості води та його концентрація не повинна перевищувати $0,2 \text{ мг}/\text{дм}^3$, звотої багатьох виробництв (харчові, енергетика тощо) значно жорсткий [4].

Виллив зализа на здоров'я людини

Зализо є життєво необхідним елементом для нормального функціонування дорослої людини та повноцінного розвитку дитини [5]. Підраховано, що весь залис зализа розподіляється в організмі людини наступним чином: близько 60 % іде на кров і процеси

кровотворення, 7% допомагають роботі м'язів, близько 16% присутні в тканинах і ферментах; залишок у витязі 20 % знаходиться в печінці, пирках і кістковому мозку.

У здорової людини залишо погано виводиться з організму: дорослий чоловік втрачає за добу близько 1 мг залиша, а жінка значно більше; тому що переважна більшість залиша знаходиться у крові. Коли залиша починає не вистачати, організм приступає до використання його запасів, що зберігаються в печінці. Печінка відповідає на це різким збільшенням виробництва «провідників» залиша - аноферрриту й трансферрину. Високтування залиша через слизисту оболонку кишечнику відразу збільшується в 1,5-4 рази. Якщо з їжею надходить занадто мало залиша або занадто великі його втрати, то виникає захворювання (залишодефіцитна анемія, або недокрів'я). Хронічні запалення кишечнику, особливо 12-палої кишki, перешкоджають ефективному всмоктуванню залиша. Погано засвоюється воно й при низькій кислотності шлункового соку. Ознаки захворювання: зелено-блідий колір осоbi, слабiсть, запаморочення, пепритомнiсть, поганий апетит. Для роботи мозку потрiбна величезна кiлькiсть кисню, а при анемiї мозок не одержує його в потрiбнiй кiлькостi. Частiше анемiя розвивається в пiдлiтковому вiцi, коли вiдбувається перiод статевого дозрiвання. Дефiцитом залиша страждають понад 2 мiльярди людей на землi.

Якщо ж у пiазмiу кровi раптово надходить велика кiлькiсть залиша, то таке надлишкове залишо також вiдкладається в тканинах. У цьому випадку, утворюється з'єднання тривалентного залиша з бiками; але вже у виглядi нерозчинного у водi комплексу - гемосидерину. Це з'єднання вже не може бути використане органiзмом у майбутньому. Його нагромадження порушує функцii тiх та iнших органiв, де воно накопичується, і призводить до розвитку захворювання - гемосидерозу. Хвороба досить рiдка й виникає при масовому руйнуваннi еритроцитiв. Якщо загальний вiмiст залиша в органiзмi перевищує 15 г, то вражаються внутрiшнi оргani. Такий стан називається гемохроматозом.

Надлишок залиша у водi виливає на розвиток багатьох захворювань. Цей елемент зdatний накопичуватися до токсичної концентрацii в органах і тканинах, включаючи суглоби, печiнку, ендокриннi заходи й серце. Залишо може створювати живильне середовище для росту шкiдливих мiкроорганiзмiв і клiтин злоякiсних пухlin, а також додатково стимулювати канцерогенiну дiю вiльних радикалiв. Високi концентрацii залиша виявляються в мозку людей, що страждають хворобою Паркiнсона. Надлишок залиша порушує функцii центральнiй нервової системi, збiльшуючи психiчнi розлади.

Занадто велика кiлькiсть залиша в органiзмi лiтнiх чоловiкiв і жiнок сприяє нагромадженню вiльних радикалiв, може прискорити розвиток загального старiння. Залишо стимuluє окиснення холестеринu, що обумовлює прогресування атеросклерозу, і вторинної ішемичної хвороби серця. Гемохроматоз звичайно розвивається в середньому й старшому вiцi. При цьому захворюванi виникає бронхiче забарвлення шкiри, розвивається цироз печiнки, пукровий дiабет, вражається серце. Останiє проявляється кардiомегалiєю, серцевою недостатнiстю, аритмiєю, порушенням пройвiдностi. Часто вiдзначаються гормональною порушеннями.

Явна отруєння залишом виражається блiвотою, дiаресю (нодi єх кровiю), парадичем центральної нервової системi і запаленням нирок.

При лiкуваннi залишом можуть розвитися запори, тому що залишо зв'язує сiрководень, що послаблює моторику кишечника. Надлишок залиша в органiзмi може привести до дефiциту мiдi, цiнiку, хрому й кальцiю, а також до надлишку кобальту.

Нерозумiння важливостi проблеми передозування залиша й пов'язаної з нею необхiдностi знезалiзення води може призвiдти як до погiршення самопочуття людини, так і до розвитку вищеперерахованих захворювань, зниження продуктивностi працi та загальної тривалостi життя людини.

Форми залиша у водi

Склад пiдземних вод суттєво залежить вiд характеру взаємодiї надр iз земною поверхнею. У зонах вiльного водообмiну з поверхнею пiд дiєю вугiднiстi, яка

знаходиться в розчинах, важкорозчинні сполуки переходять у добре розчинні й утворюють бікарбонати, у тому числі бікарбонати заліза. У підземних водах у відповідному середовищі глибоких горизонтів залізо, як правило, знаходиться у вигляді іонів двовалентного заліза, які стійкі у водних розчинах при наявності вільної вуглекислоти і при відсутності окислювачів [1, 2]. Такі підземні води прозорі та безбарвні, але після контакту з повітрям проходить окислення заліза, вода стає каламутною і починає набувати колірну від світло-жовтуватого ($0,5 \text{ мг/дм}^3$) до буро-червоного (30 мг/дм^3). При концентрації заліза більше 1 мг/дм^3 вода набуває залізистого присмаку. Гідроксид заліза (ІІ) може бути присутнім у воді в колоїдному стані, який є однією з основних форм існування заліза в поверхневих водах. Стійкість колоїдного заліза в значній мірі підвищується завдяки захищенню дії гумусових речовин. При наявності у воді органічних речовин (танин, гумін тісто), розрізняють так зване органічне залізо. Ці сполуки, як правило, розчинні або мають колоїдну структуру й дуже важко піддаються видаленню. Деякі бактерії (залізобактерії *Leptothrix*, *Gallionella*, *Crenothrix*, *Chloraufovifix* та інш.) використовують залізо в метаболічних процесах - бактеріальне залізо. Такі бактерії живуть колоніями на поверхні трубопроводів і обладнання, де життєдіяльність використовують бікарбонат двовалентного заліза, а на поверхні відкладають гідрат окису заліза.

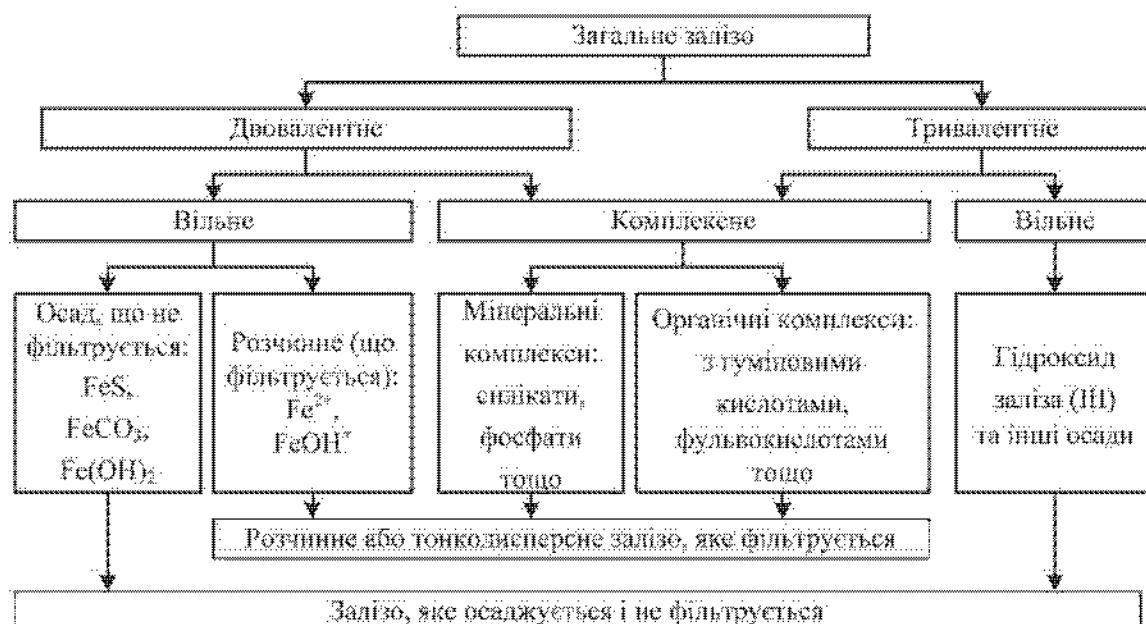


Рис. 1. Можливі форми заліза у воді [6].

Таблиця 1. Основні відмінні ознаки різних форм заліза у воді

| Форма заліза у воді | Вода до відстоювання | Вода після відстоювання |
|---------------------|---|--------------------------------------|
| Двовалентне | Прозора | Червоно-бурий осад |
| Тривалентне | Забарвлена | Червоно-бурій осад |
| Колоїдне | Жовто-бура | Осад не утворюється, не фільтрується |
| Розчинне органічне | Жовто-бура | — |
| Бактеріальне | Опалисцентна пінка, заозонодобінні утворення у водопровідних трубах | — |

Правильне визначення форми вмісту заліза у воді є дуже важливим завданням, вирішення якого дозволяє вибрати ефективний метод знезалізення води. Крім того, на вибір методу знезалізення води впливають концентрація заліза, вимоги споживачів щодо концентрації заліза, показники якості води, продуктивність очисних споруд та їх місце в загальній схемі водопостачання тощо.

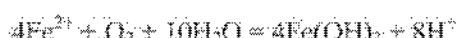
Методи знезалізення води

Для знезалізення води можуть використовуватися безреагентні, реагентні, катіонобомітні, мембрани та біохімічні методи [1, 2, 4]. Метод знезалізення води необхідно вибирати пробним знезалізенням води безпосередньо біля джерела водопостачання [7, 8].

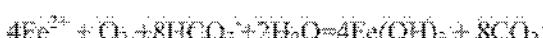
Метод катіонного обміну застосовують одночасно зі зніженнем води. Він полягає в обміні катіонів заліза, кальцію та магнію на катіони натрію та водню завдяки спеціальним засилкам фільтра. Біохімічний метод передбачає заселення на відповідному поєднанні спеціальних залізобактерій з наступним фільтруванням на фільтрах. Для біоконсервного очищення можуть застосовуватися біореактори з капроновими текстурізованими джутовими нитками, сухі фільтри, споруди двоступеневого фільтрації. Проте, досить важко визначити межу між сухо хімічним та біологічним окисленням [6]. Використання ультрафільтраційних мембрал дозволяє видавляти двовалентне, коледнє та бактеріально залізо, але їх регенерація потребує не тільки промивної води, а й хімічних реагентів.

Безреагентні та реагентні методи називають це фізико-хімічними методами, які передбачають введення окислювачів заліза. В першому методі цим окислювачем є кисень повітря, а в другому - у воду вводять розчини хімічних окислювачів (хлор, озон, перманганат калію тощо). Завданням методів є переведення розчинних форм заліза в малорозчинні форми Fe(OH)_3 , чого досягають окисленням із наступним його осадженням або затриманням у товірі фільтруючої засилки.

При окисленні заліза киснем хіміческий процес має вигляд:



Проте, при наявності у воді гідрокарбонатів, що спостерігається найчастіше, цей процес описується рівнянням:



В результаті окислення 1 мг гідрокарбонату заліза утворюється 1,6 мг вільної аутольної кислоти, загальна дужність води знижується на 0,043 ммоль/дм³, можливе змінення pH, сповільнюється окислення й гідроліз заліза.

В перерахованих способах залізо переводиться в гідроксид заліза. При цьому, може виділятися велика кількість вуглеводневого газу. Окислення заліза може проводитися шляхом глибокої та спрощеної аерації. При глибокій аерації процес окислення заліза починається у аераційних пристроях із значним подрібненням потоку води або повітря для створення найбільшого контакту з повітрям (натриєва, у традиріях) і закінчується в проміжних місткостях, резервуарах, відстійниках, де утворюються пластини гідроксиду заліза. В цьому випадку, необхідно говорити про об'ємне знезалізення води, тобто окислення залізних форм заліза та наступну їхню коагуляцію в об'ємі води. На фільтрах відбувається затримка сформованих пластинів гідроксиду заліза за тими ж законами, що і на швидких фільтрах при проясненні води, але додається сорбція непрореагованіх іонів двовалентного заліза і кисню. Утворені пластини мають пухку, нестійку структуру і затримуються у верхніх 5...15 см шару засилки, в окремих випадках, може утворюватися навіть плівка на поверхні засилки. В процесі фільтрування спостерігається високий темп зростання втрат нафору. Гранулометричний склад засилки приймається таким самим, як і в швидких фільтрах при проясненні води (табл. 2).

Таблиця 2. Характеристики піщаних фільтруючих шарів при об'ємному знезалізенні води [7, 8]

| Діаметр зерен, мм | Коефіцієнт необхідності | Висота шару, м | Розрахункова інтенсивність фільтрування, м/год. | | |
|-------------------|-------------------------|----------------|---|---------|-----|
| най-менший | най-більший | еквівалентний | | | |
| 0,5 | 1,2 | 0,7-0,8 | 1,8-2,0 | 0,7-0,8 | 5-6 |
| 0,7 | 1,6 | 0,8-1,0 | 1,6-1,8 | 1,3-1,5 | 6-8 |

Спрощена аерация проходить у простіших пристроях, ніж в попередньому випадку. Вода, зразу після аерації, потрапляє в шар зернистої засипки. На зернах засипки з'являється плівка, що має значно більші сорбційні властивості, ніж зерна чистої засипки. При надходженні води в засипку після аерації, процес знезалізення проходить безпосередньо вий одночасно з окисленням. В даному випадку точніше говорить про контактне знезалізення води. Зерна засипки можуть мати більший розмір, ніж при глибокій аерациі (табл. 3). У початковий момент засипка спочатку заряджається і даді виступає як катализатор. Тому, в початковий момент ефект очищення може бути недостатнім.

Таблиця 3. Характеристики піщаних фільтруючих шарів при контактному знезалізенні води [7, 8]

| Діаметр зерен, мм | Коефіцієнт необхідності | Висота шару, м | Розрахункова інтенсивність фільтрування, м/год. | | |
|-------------------|-------------------------|----------------|---|-----|------|
| най-менший | най-більший | еквівалентний | | | |
| 0,8 | 1,8 | 0,9-1,0 | 1,5-2,0 | 1,0 | 5-7 |
| 1,0 | 2,0 | 1,2-1,3 | 1,5-2,0 | 1,2 | 7-10 |

В якості зернистої засипки фільтрів, крім кварцового піску, використовуються й інші природні та штучні матеріали. Тип фільтруючої засипки, параметри її зерен та висота шару суттєво впливають на ефективність знезалізення води, розміри фільтрувальних установок та їх продуктивність. Однією з економічно доцільних засипок є пінополістирол, використання якого дозволяє економити капітальні та експлуатаційні затрати при будівництві та реконструкції систем водопостачання при знезалізенні води для сільських населених пунктів [1]. Пінополістирольна засипка може виготовлятися у виробничих умовах (підприємства виробництва пінополістирольних підлог) та безпосередньо на місці використання. Як правило, в першому випадку пістирол сплюстяється паром, а в другому – водово. Розміри засипки у першому випадку більші, а густота та їх вартість менша. Для забезпечення необхідної ефективності знезалізення води та здешевлення засипки, її місі запропоновано і впроваджена комбінована засипка, яка складається з 20% дрібних гранул пінополістиролу, спущених водою та 80% крупних грабул, спущених парою. Параметр комбінованої засипки наведений в табл. 4. В якості засипки можна використовувати гранітний щебінь крутистю 3-5 мм при гарячій ефективності роботи.

Таблиця 4. Характеристики комбінованої пінополістирольної засипки при контактному знезалізенні води

| Пінополістирольна засипка | d_{50} , мм | d_{10} , мм | d_{90} , мм | $K = \frac{d_{50}}{d_{10}}$ | d_{10} , мм | $R = \frac{d_{10}}{d_{50}}$ |
|---------------------------|---------------|---------------|---------------|-----------------------------|---------------|-----------------------------|
| Спінена водою | 0,56 | 0,25 | 1,48 | 2,24 | 0,33 | 0,58 |
| Спінена парою | 2,22 | 1,25 | 3,27 | 2,61 | 1,62 | 0,73 |
| Комбінована | 1,38 | 0,67 | 2,77 | 4,13 | 0,89 | 0,56 |

Згідно діючих нормативів, спрощену аерацію необхідно використовувати, якщо зміст заліза становить до 10 mg/dm^3 , у тому числі, двовалентного - не менше, як 70%, pH - не менше, ніж 6,8; зміст сірководню - не більше 2 mg/dm^3 ; лужності - понад $\Delta = (1 + \text{Fe}^{2+}/28) \text{ міліоль/dm}^3$. При неможливості застосування спрощеної аерації вдаються, в першу чергу, до інтенсифікації аерації-дегазації підземної води на спеціальних пристроях.

Аераційні пристрой

Аераційні пристрой в безреагентних технологічних схемах зневалізування води призначенні для насичення води киснем повітря з метою окислення заліза та сірководню, видалення двоокису вуглецю. Вибір оптимального аераційного пристроя є достатньо складною техніко-економічною задачею, оскільки вимагає врахування значної кількості параметрів: концентрацій залізного й окисного заліза, водного показника, окисно-відновного потенціалу, лужності, концентрацій розчинених газів (вільної вуглецекислоти, сірководню), водоновітринного співвідношення, ступеня дистергування води, питомих енергозатрат, способу подавання очищення води тощо [1]. Крім того, ці пристрой повинні бути максимально простими й зручними в експлуатації та порівняно недорогими.

Згідно стехіометричних розрахунків, на окислення 1 м³ залізного заліза потрібно 0,143 мг кисню, проте, згідно [1] питомі витрати кисню на 1 м³ заліза, при його концентрації до 5 мг/дм³, дорівнюють (0,8·I)^{1/2}; I, а для окислення сірководню - ще додатково (2,25·2,5) мг на 1 м³ сірководню.

При розпиркуванні води з висоти 0,5 м, при змісті заліза 5 мг/дм³ та сірководню 0,5 мг/дм³, потрібно кисню $5 \times 1 + 0,5 \times 2,5 = 6,25 \text{ mg/dm}^3$ і, згідно рис. 2, у воді не буде вистачати кисню і процес зневалізування спрощеною аерацією буде незавершений.

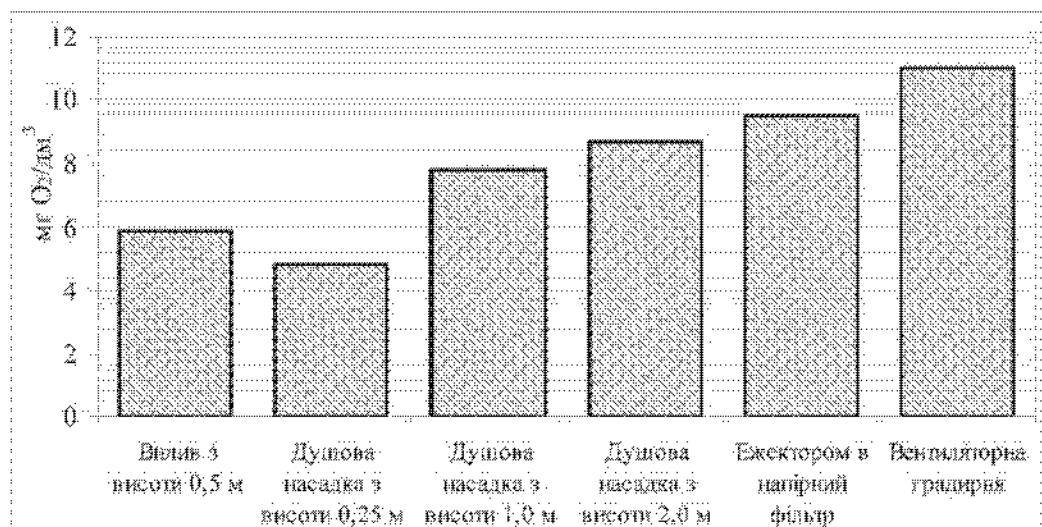


Рис. 2. Ефективність аерації води різними пристроями [1, 2, 6, 9, 10, 11].

При використанні напірних фільтрів потрібна кількість повітря для окислення заліза в 1 м³ води визначається за формулою:

$$Q_{\text{пов}} = 3,45 \times C_a, \quad (1)$$

де C_a - зміст двovalентного заліза, мг/дм³; $Q_{\text{пов}}$ - потрібна кількість повітря, дм³/м³.

При застосуванні спрощеної аерації в схемі з напірниками фільтрами насичення води киснем повітря відбувається в напірному змішувачі.

У відкритих фільтрах аератором з веронка на трубопроводі подачі води у фільтр, яка піднімає над поверхнею води в боковому каналі або у спеціальній приймальній місткості. Проте, видалення двоокису вуглецю відбувається, в іншому випадку, у незначній мірі. СрН

води практично не збільшується. Попіднення аерації досягається дробленням потоку із зменшенням діаметру струменів води, що аерується. Для цього, вода виливається струменями з підвіденіх над фільтром напрініх трубопроводів або лотків. Аератори цього типу ходитимуть над рівнем води у фільтрі на висоту від 1 м до 30 см. Такі аератори здатні видавати з води, що поступає на споруду, до 20-30 % вільного двоокису вуглецю.

Як видно з рис. 2, для аерації і видавлення з води вільної вуглексистоти перспективними можуть виявитися аератори ежекційного типу (водоповітряні ежектори). Аератори такого типу (рис. 3) складаються з підвищеної трубопроводу (1), який з'єднується з дифузором (2), на кінці якого розміщене сопло (3), приймальної камери (4) з повітряним патрубком (5), камери змішування (6). Ефективність роботи таких пристрій залежить від наступних параметрів: тиску води до і після аератора, конструкції сопла (форма, діаметр, діжкина, швидкість руху водя, одно- чи багатогруменеве сопло) та його розміщення, конструкції камери змішування та її кількості, співвідношення площ поперечників перерізів камери змішування та сопла (f_{kz}/f_c), тиску повітря перед приймальною камерою тощо.

Для дослідження ефективності роботи аератора ежекційного типу нам був виготовлений сталевий розбірний аератор та експериментальна установка. Конструкція аератора дозволяла легко змінювати його основні конструктивні параметри.

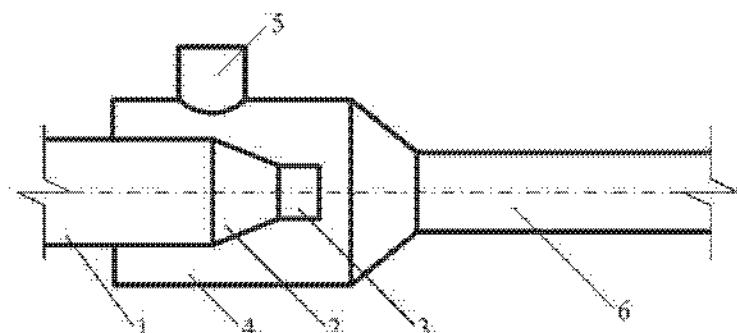


Рис. 3. Принципова схема аератора ежекційного типу.

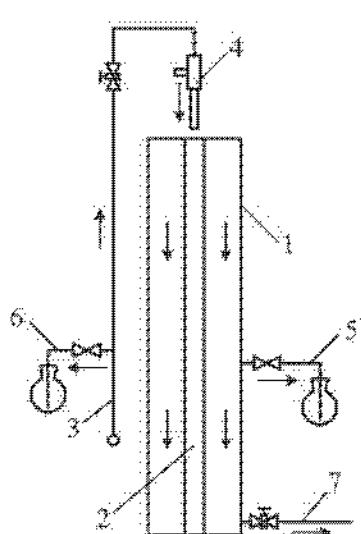


Рис. 4. Схема експериментальної установки.

Експериментальна установка (рис. 4) складалася з полістиленової труби внутрішнім діаметром 140 мм та довжиною 2,5 м. (1) з сеглядовим вікном (2) та інжикторною заглушкою, трубопроводу подані води на аерацію (3) з регулювальним краном, на кінці якого розміщувався аератор (4), пробовідбірників (5, 6) із зажимами та трубопроводом відведення аерованої водя (7) з регулювальним краном.

За допомогою регулювального крану на трубопроводі (3) налаштовувалася необхідна питома через аератор, а за допомогою регулювального крану на трубопроводі (7) забезпечувався необхідний рівень води в трубі (1). Після стабілізації режиму роботи експериментальної установки відбиралася проба води з пробовідбірника (5) для визначення концентрації кисню й водневого показника в аерованій воді та пробовідбірника (6) — у вихідній воді.

Ефективність насичення киснем води визначалася за формулою:

$$\Xi = \frac{C}{C_p}, \quad (2)$$

де C - концентрація кисню, визначена експериментально, мг/дм³; C_p - приведена рівноважна концентрація насичення киснем води, мг/дм³, яка визначається за формулою:

$$C_p = C_{\text{H}} \cdot P / P_{\text{H}}, \quad (3)$$

де C_{H} - рівноважна концентрація кисню при нормальному атмосферному тиску ($P_{\text{H}} = 101,3$ кПа), мг/дм³; P - атмосферний (барометричний) тиск, кПа.

При проведенні експериментальних досліджень у вихідній воді концентрація кисню коливалася в межах 6,4...7,0 мг/дм³, водневий показник - 7,1...7,2.

Перша серія досліджень проводилася з метою з'ясування ефективності роботи аератора при різних співвідношеннях f_{K}/f_c та постійній витраті. При цьому, кінець камери змішування розміщувався під рівнем води в трубі (1). Результати лабораторних досліджень наведені на рис. 5.

Отже, при зміні співвідношення f_{K}/f_c , в діапазоні проведених досліджень, спостерігається зниження ефективності насичення води киснем повітря при зменшенні співвідношення f_{K}/f_c , що пояснюється зниженням вакууму в принаймальній камері, і, отже, зменшенням кількості повітря, яке інжектується. При цьому, значення водневого показника також знижувалося.

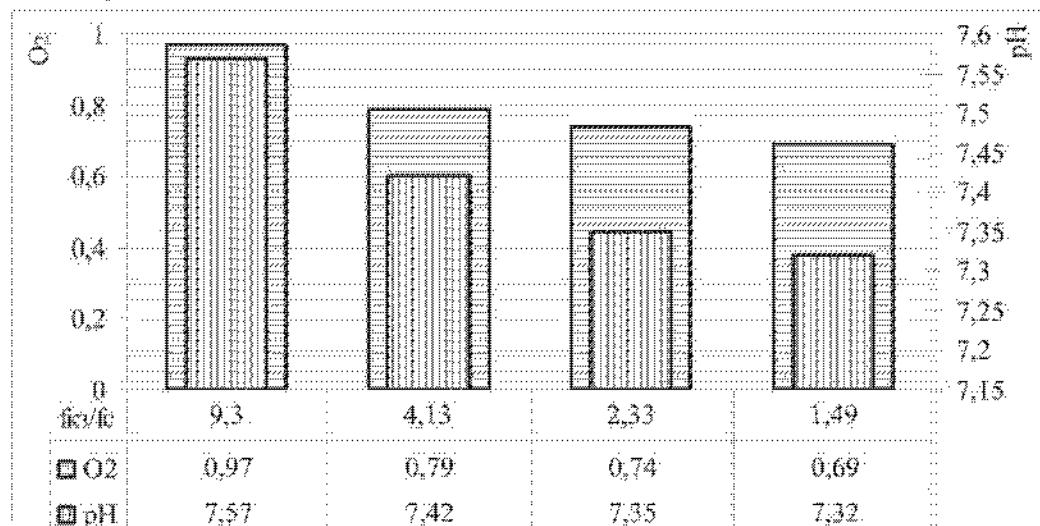


Рис. 5. Результати досліджень роботи аератора ежекційного типу при різних співвідношеннях f_{K}/f_c .

Друга серія досліджень проводилася з метою з'ясування ефективності роботи аератора при співвідношенні $f_{\text{K}}/f_c = 2,33$, постійній витраті з розміщенням аератора під рівнем води та на різних висотах відносно рівня води. Результати лабораторних досліджень наведені на рис. 6.

З результатів досліджень, представлених на рис. 6, можна зробити висновок про те, що найнижча ступінь насичення киснем повітря води характерна при розміщенні аератора під рівнем води в трубі (1). При розміщенні аератора вище рівня води концентрація кисню в деревовій воді збільшується. Проте, менше значення спостерігається при розміщенні аератора на висоті 0,5 м. Це можна пояснити тим, що при розміщенні аератора на висоті 0,3 м, крім ежекції повітря, відбувається інтенсивна струменева аерація води в трубі (1). При висоті розміщення аератора більше 0,5 м швидкість води при вході в трубу (1) порівняно менша і ефект струменевої аерації знижується. Підвищення ефективності аерації води, при її

підійні з висоти 0,5 м та 1,0 м, в порівнянні з розміщенням аератора під рівнем води, відбувається за рахунок збільшення поверхні контакту води з повітрям.

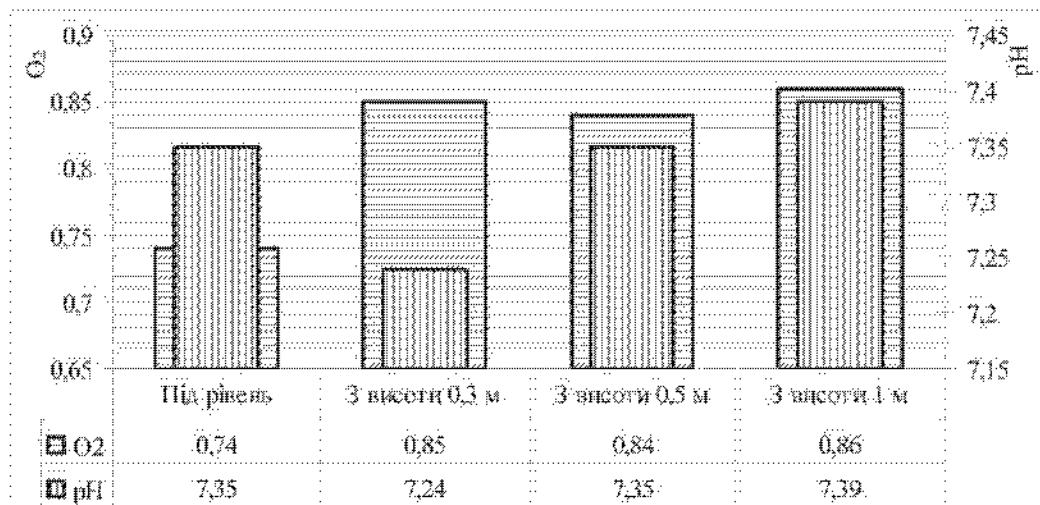


Рис. 6. Результати досліджень роботи аератора ежекційного типу при різних способах його розміщення відносно рівня аерованої води при $f_{k3}/f_c = 2,33$.

Третя серія досліджень проводилася з метою вивчення ефективності аерації води з висоти 0,5 м при різних швидкостях виливу води в трубу (1) та постійний витраті води. Зміна швидкостей виливу води забезпечувалася зміною діаметра насадки на кінці трубопроводу подачі води на аерацию (3). Результати лабораторних досліджень наведені на рис. 7.

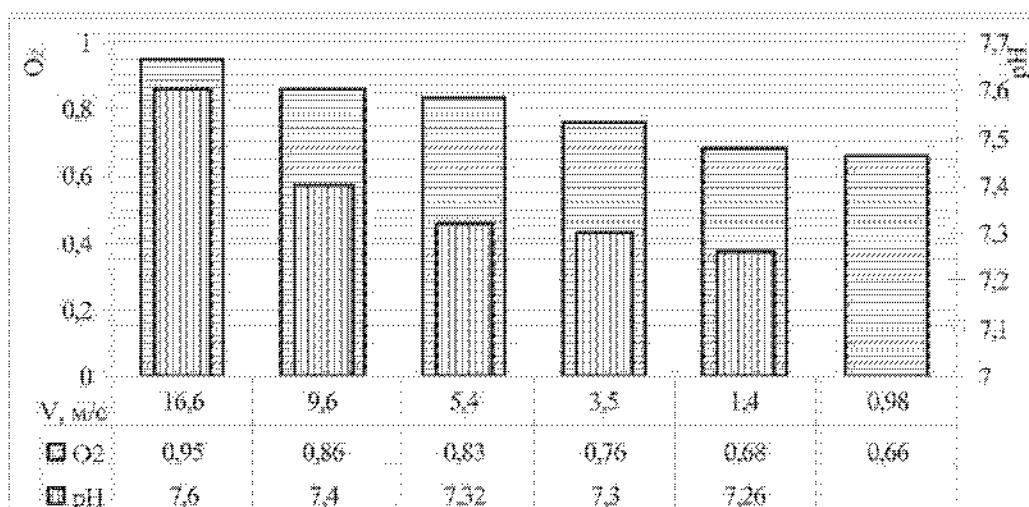


Рис. 7. Результати досліджень аерації води з висоти 0,5 м при різних швидкостях виливу води.

Отже, при збільшенні швидкості виливу води з труби спостерігається підвищення концентрації кисню та водневого показника в аерованій воді. Відому, використання такого способу аерації води дозволяє досягти високої ефективності в порівнянні з іншими методами.

Наведені експериментальні дані носять орієнтовний характер, оскільки ефективність аерації води, крім вищезазначених факторів, залежить від вмісту кисню у вихідній воді, речовин здатних поглинати кисень, тривалості контакту води з повітрям тощо.

Висновки

Отже, залізо є необхідним елементом для нормального функціонування людини. Проте, підвищені дози заліза можуть призводити як до погрішного самопочуття людини, так і до розвитку ряду захворювань, зниження продуктивності праці та загальної тривалості її життя. Оскільки, більшість підземних горизонтів мають підвищений вміст заліза, то знезалізення води є важливим народногосподарським завданням.

В нашій країні найбільшого поширення набули аерацийні методи, оскільки вони, як правило, дешеві іншою. При цьому, окислення заліза може здійснюватися під яхом глибокої та спрощеної аерації. В першому випадку, окислення заліза починається в аерацийних пристроях і закінчується в пром'яких місткостях – об'єміні знезалізення води. В другому випадку, вода після насичення повітрям надходить в шар зернистої засипки, в якому відбувається як затримання, так і окислення заліза – контактне знезалізення води.

Ефективність роботи аерацийних пристроях суттєво виливає на окислення заліза, та створення найкращих умов для його вилучення. Аерацийні пристрой повинні бути не тільки ефективними, але й порівняно недорогими, простими та зручними в експлуатації. В цьому сенсі доцільними можуть виявлятися аератори ежекційного типу, які достатньо компактні, нескладні у виготовленні та експлуатації і забезпечують достатньо високу ефективність аерації води.

АЭРАЦИОННЫЕ МЕТОДЫ ОБЕЗЖЕЛЕЗИВАНИЯ ВОДЫ

В. О. Орлов, С. Ю. Мартынов

Национальный университет водного хозяйства и природопользования (НУВХП), г. Ровно
e-mail: Orlov_Valeriy@list.ru

В статье рассмотрены вопросы влияния железа на организм человека, формы его существования в воде, методы удаления. Отмечены особенности объемного и контактного обезжелезивания подземных вод. Приведены экспериментальные данные эффективности работы аэрационных устройств.

Ключевые слова: железо, обезжелезивание, аэрация, окисление, фильтрование.

AERATION METHODS OF DEFERRIZATION OF WATER

V. Orlov, S. Martynov

National university of water management and nature resources use, Rivne
e-mail: Orlov_Valeriy@list.ru

The question of influence of iron on the organism of man, form of his existence, in water, methods of delete is considered in the article. The features of by volume and contact deferrization of underwaters are marked. Experimental information of efficiency of work of aeration devices is resulted.

Keywords: iron, deferrization, airing, oxidization, filtration.

Список літератури:

1. Орлов В. О. Знезалізення підземних вод спрощеною аерацією та фільтруванням / В. О. Орлов // Монографія. — Рівне: НУВГП, 2008. — 158 с.
2. Николадзе Г. И. Обезжелезивание природных и оборотных вод / Г. И. Николадзе. — М. : Стройиздат, 1978. — 160с.
3. Гігієнічні вимоги до води питної, призначеної для споживання людиною: ДСанПіН 2.2.4-17-10. — [Чинний від 2010-05-12]. — К. : Ліга Закон, 2010.

4. Тутай А. М. Водопостачання: Підручник / А. М. Тутай, В. О. Орлов. — К.: Знання, 2009. — 735 с.
5. Мінделл Э. Справочник по витаминам и минеральным веществам / Э. Миндел. — М.: Медицина и питание, 1997 — 213 с.
6. Бараке К. Технические записки по проблемам воды / [К. Бараке, Ж. Бебе, Ж. Бернар и др.] ; [пер. с англ. Т. А. Карюхиной, И. Н. Чурбановой]. — М.: Стройиздат, 1983. — С. 609 — 1064.
7. СНиП 2.04.02-84*. Водоснабжение. Наружные сети и сооружения. — М.: Стройиздат, 1985. — 135 с.
8. ВВН 46/33-2.5-5-96. Сільськогосподарське водопостачання. Зошкінні мережі і споруди, норми проектування. — К., 1996. — 152 с.
9. Золотова Е. Ф. Очищення води від желеzа, марганця, фтора та сироводороду / Е. Ф. Золотова, Г. Ю. Асс. — М.: Стройиздат, 1975. — 176с.
10. Румянцев Л. П. Брызгальные установки для обезжелезивания воды / Л. П. Румянцев. — М.: Стройиздат, 1976. — 180с.
11. Станкевичус В. И. Обезжелезивание воды фильтрованием (основы теории и расчет установок) / В. И. Станкевичус. — Вильнюс: Мокелас, 1978. — 120 с.
12. Патент на корисну модель № 50767 України, МПК C02F 3/24. C02F 3/00 E21B 43/27: Аератор-дегазатор / Орлов В. О., Мартинов С. Ю., Трохимчук М. М.; заявник і патентовласник Національний університет водного господарства і природокористування - п200912980; заявл. 14.12.2009; опубл. 25.06.2010, бюд. № 12.