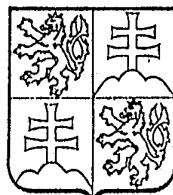


ČESKÁ A SLOVENSKÁ  
FEDERATIVNÍ  
REPUBLIKA  
(19)



FEDERÁLNÍ ÚŘAD  
PRO VYNÁLEZY

# POPIS VYNÁLEZU

## K AUTORSKÉMU OSVĚDČENÍ

273 517

(11)

(13) B1

(51) Int. Cl.  
C 02 F 1/58

(21) PV 4353 - 88.R

(22) Přihlášeno

21 06 88

(40) Zveřejněno 14 08 90

(45) Vydáno 10 02 92

(75) Autor vynálezu GRÜNWALD ALEXANDER ing. CSc.,  
DVOŘÁK JOSEF ing. CSc., PRAHA  
BULÍČKA MILAN dr. ing.,  
TESAŘ STANISLAV ing.,  
CHARAMZA JAN, PŘEROV

(54)

Způsob úpravy vodních roztoků obsahujících sírany

(57) Způsob úpravy vodních roztoků obsahujících sírany působením hlinitých a vápenatých iontů spočívá v tom, že se na tyto vodné roztoky působí za stálého míchání hliníkem ve formě anionických hydroxokomplexů, s výhodou  $\text{Al}/\text{OH}/_4$  a oxidem vápenatým nebo hydroxidem

vápenatým, přičemž molární poměr síranů k hliníku a vápníku je 1 : 0,2 až 1,5 : 0,5 až 4, s výhodou 1 : 0,5 až 0,8 : 0,8 až 2, načež se vzniklá sraženina odstraní sedimentací nebo filtrací. Na vodní roztoky se působí činidly přidanými po dobu 0,1 až 48 h, s výhodou 1 až 2 h, načež se reakční směs po drobí sedimentaci nebo filtraci, 5 až 50 % objemu odsazeného kalu, s výhodou 25 až 40 %, během srážení recirkuluje.

Vynález se týká způsobu úpravy vodních roztoků obsahujících síranu.

Sírany jsou běžnou součástí přírodních vod. Jejich obsah se v povrchových a prostých podzemních vodách pohybuje v desítkách až stovkách  $\text{mg.l}^{-1}$ . V mnohem vyšších koncentracích (čádově v gramech až v desítkách gramů v litru) bývají zastoupeny v odpadních vodách metallurgického, chemického, strojírenského, textilního, potravinářského a farmaceutického průmyslu, v důlních vodách atd. Tyto vody je nutno čistit i upravovat a před vypuštěním do toků snížit obsah síranu na hodnoty schválené vodoprávními orgány.

Sírany mohou být z vody ostraňovány v zásadě způsoby chemickými, fyzikálně-chemickými a biologickými. K nejrozšířenějšímu patří způsoby chemické, založené převážně na převádění ve vodě rozpustných síranů na formu velmi málo rozpustnou, odstranitelnou z vody sedimentací nebo filtrací. Tak se například používá srážení síranu hydroxidem vápenatým nebo oxidem vápenatým za současného tvorby síranu vápenatého. Způsob je málo účinný, protože rozpustnost této sloučeniny neumožňuje snížit obsah síranu pod  $1300 \text{ mg.l}^{-1}$ .

Jiné způsoby srážení jsou založeny na reakci síranu se solemi báry nebo olova. Vytvořená sraženina síranu barnatého nebo olovnatého se odstraní sedimentací. Vzhledem k toxicitě báry a olova mají uvedené procesy jen omezené použití.

V patentu s názvem Způsob odstraňování síranu z vody srážením - autorské osvědčení č. 198 774 - se sírany odstraňují z vody reakcí s ionty hliníku a vápníku, při níž vzniká v vodě málo rozpustná sloučenina o složení  $3 \text{ CaO} \cdot \text{Al}_2\text{O}_3 \cdot \text{CaSO}_4 \cdot 32 \text{ H}_2\text{O}$ , která se z vody odstraní sedimentací. Nevýhodou způsobu je nedostatek ve vodě rozpustných solí hliníku a skutečnost, že se v mnoha případech sírany nahradí jinými anionty jako například chloridy, dusičnanы atd. z hlinité soli.

K odstraňení síranu lze také použít anorganickou reaktivní látku obsahující sloučeniny oxidu vápenatého a oxidu hlinitého v molárním poměru 1 až 3 : 1. Nevýhodou tohoto způsobu je, že neumožňuje operativně měnit poměr vápenaté a hlinité složky v závislosti na koncentraci síranu. Neumožňuje také zajistit pokaždé optimální pH a koncentraci vápenatých iontů k vytvoření sraženiny etringitu.

Uvedené nedostatky odstraňuje způsob úpravy vodních roztoků obsahujících sírany pomocí hlinitých a vápenatých iontů podle vynálezu, jehož podstata spočívá v tom, že se na tyto roztoky působí za stálého míchání hliníkem ve formě anionických hydroxokomplexů, s výhodou  $\text{Al}/\text{OH}/_4^-$  - a oxidem vápenatým nebo hydroxidem vápenatým, přičemž molární poměr síranu k hliníku a vápníku je 1 : 0,2 až 1,5 : 0,5 až 4, s výhodou 1 : 0,5 až 0,8 : 0,8 až 2, načež se vzniklá sraženina odstraní sedimentací nebo filtrací. Upravované roztoky se míchají s činidly přidanými v práškové formě nebo v suspenzi po dobu 0,1 až 24 h, s výhodou 2 h, načež se reakční směs podrobí sedimentaci. Recirkulací odsazeného kalu v objemovém množství 5 až 50 %, s výhodou 25 až 40 %, se dosáhne snížení dávky hlinitanového činidla do 45 % a oxidu vápenatého do 50 %.

Výhodou způsobu podle vynálezu je, že se do roztoku nevnášeji anionty silných minerálních kyselin, například chloridu nebo dusičnanu hlinitého. Další výhoda spočívá v tom, že produkt reakce na sebe váže další nerozpustěné látky i rozpustěné složky znečištěného vodného roztoku a tím zlepšuje jeho kvalitu.

Způsob podle vynálezu je blíže popsán na několika případech provedení.

## Příklad 1

Do čtyř reaktorů byl odměřen definovaný objem roztoku síranu sodného o koncentraci  $\text{SO}_4^{2-}$  1 330 mg.l<sup>-1</sup>. Za stálého míchání byly do každého reaktoru přidány 2 g.l<sup>-1</sup> činidla obsahujícího hlinitan vápenatý (mol. poměr  $\text{SO}_4$  : Al = 1 : 0,7) a odstupňované dávky oxidu vápenatého (v mol. poměru  $\text{SO}_4$  : Ca = 1 : 0,5 až 4). Reakční směs byla míchána 1 h při teplotě 20 °C a potom byla podrobená sedimentaci a filtrace. Zbytkový obsah síranů, stanovený v upravených roztocích, je uveden v tabulce I.

Tabulka I

Pokus	1	2	3	4
Dávka hlinitanu vápenatého (g.l <sup>-1</sup> )	2	2	2	2
Dávka CaO (g.l <sup>-1</sup> )	0,5	1,0	2,2	3,0
Účinnost odstranění síranů (%)	69,0	78,9	93,0	74,7

## Příklad 2

Čtyři reaktory byly naplněny stejnými objemy roztoku o shodném složení jako v příkladu 1. Do reaktorů bylo přidáno činidlo obsahující hlinitan vápenatý v odstupňovaných dávkách odpovídajících mol. poměru  $\text{SO}_4$  : Al = 1 : 0,35 až 1,5, dávka oxidu vápenatého byla ve všech případech shodná a odpovídala poměru  $\text{SO}_4$  : Ca = 1 : 1. Směsi v reaktorech byly 1 h míchány při teplotě 20 °C a potom podrobeny sedimentaci a filtrace. Zbytkový obsah síranů, stanovený v upravených roztocích, je uveden v tabulce II.

Tabulka II

Pokus	1	2	3	4
Dávka hlinitanu vápenatého (g.l <sup>-1</sup> )	1	3	5	10
Dávka CaO (g.l <sup>-1</sup> )	1	1	1	1
Účinnost odstranění síranů (%)	37,2	77,4	89,4	98,2

## Příklad 3

Do tří reaktorů naplněných shodnými objemy roztoku o složení jako v příkladech 1 a 2 bylo nadávkováno po 1 g.l<sup>-1</sup> činidla obsahujícího hlinitan vápenatý a 0,2 g oxidu vápenatého. Navíc byl do reaktorů přidán kal vzniklý v průběhu pokusu 1, z příkladu 2, a to v odstupňovaném množství. Po 1 h míchání při teplotě 20 °C byla reakční směs podrobena sedimentaci a filtrace. Výsledky pokusu jsou uvedeny v tabulce III.

Tabulka III

Pokus	1	2	3
Dávka hlinitanu vápenatého (g.l <sup>-1</sup> )	1	1	1
Dávka CaO (g.l <sup>-1</sup> )	0,2	0,2	0,2
Objem recirkulovaného kalu (ml.l <sup>-1</sup> )	10	25	50
Účinnost srážení síranů (%)	72,4	89,2	97,9

## PŘEDMĚT VÝNALEZU

1. Způsob úpravy vodních roztoků obsahujících sírany působením hlinitých a vápenatých iontů, vyznačený tím, že se na tyto vodní roztoky působí hliníkem ve formě anionických hydroxokomplexů, s výhodou  $\text{Al}/\text{OH}_4^-$  - a oxidem vápenatým nebo hydroxidem vápenatým, přičemž molární poměr síranů k hliníku a vápníku je : 0,2 až 1,5 : 0,5 až 4, s výhodou 1: 0,5 až 0,8 : 0,8 až 2, načež se vzniklá sraženina odstraní.
2. Způsob podle bodu 1, vyznačený tím, že se na vodní roztoky působí činidly po dobu 0,1 až 48 h, s výhodou 1 až 2 h, načež se reakční směs podrobí sedimentaci nebo filtrace.
3. Způsob podle bodů 1 a 2, vyznačený tím, že 5 až 50 % objemu odsazeného kalu, s výhodou 25 až 40 %, během srážení recirkuluje.