# VTM 정광 염배소 산물에 대한 바나듐 수침출 거동 분석 및 고농도 바나듐 용액 제조

박유진\*\*\*\* · 김리나\*\*\*\* · 김민석\*\*\*\* · 전호석\*\*\*\* · <sup>§</sup>정경우\*\*\*\*

\*한국지질자원연구원 자원활용연구본부, \*\*과학기술연합대학원대학교 자원공학과

# The Water Leaching Behavior of Vanadium from a Salt-roasted VTM Concentrate and the Preparation of High-concentration Vanadium Solution

Yujin Park\*\*\*\*, Rina Kim\*\*\*\*, Min-seuk Kim\*\*\*\*, Ho-Seok Jeon\*\*\*\* and <sup>§</sup>Kyeong Woo Chung\*\*\*\*

\*Resources Utilization Division, Korea Institute of Geoscience & Mineral Resources, 124 Gwahak-ro, Yuseong-gu, Daejeon 34132, Korea

\*\*Resources Engineering Department, University of Science and Technology(UST), 217 Gajeong-ro, Yuseong-gu, Daejeon 34113, Korea

### 요 약

본 연구에서는 탄산나트륨(Na<sub>2</sub>CO<sub>3</sub>)을 사용하여 염배소한 함바나듐 티탄철광(VTM)으로부터 바나듐의 수침출 거동을 고찰하였다. 자력선별 된 정광과 Na<sub>2</sub>CO<sub>3</sub>를 질량비 4:1로 혼합한 후 1050 °C, 3시간 조건에서 염배소하고 로드밀을 사용해 D<sub>50</sub>=48.79 µm로 분쇄하여 연구에 사용하였으며 침출 온도와 광액 농도를 수침출 영향인자로 선정하였다. 연구 결과, 온도가 25, 55, 85 °C로 증가할수록 바나듐의 침출율은 90.4, 88.2, 83.8%로 감소하였으며 광액 농도 10, 50, 100 w/v%에 따른 바나듐 침출율은 각각 90.4, 87.0, 87.0%로 변화가 크지 않았다. 이를 바탕으로 25 °C, 100 w/v%, 300 rpm, 1시간의 조건에서 다단 침출을 수행한 결과, 총 4단 침출 후 최종 침출액의 바나듐 농 도는 16.20 g/L로 분석되었다. 따라서 다단 침출을 통해 고농도 소듐바나데이트 용액의 제조가 가능하였다.

주제어: 바나듐, 함바나듐 티탄철광, 염배소, 수침출, 다단침출

#### Abstract

This study investigated the water leaching behavior of vanadium in Na<sub>2</sub>CO<sub>3</sub>-roasted vanadium-bearing titaniferous magnetite (VTM) concentrate. The magnetic concentrate and Na<sub>2</sub>CO<sub>3</sub>, mixed in a mass ratio of 4:1, were roasted at 1050 °C, kept for 3 h, and ground to a size of  $D_{50} = 48.79 \,\mu\text{m}$  using a rod mill. The effects of leaching temperature and pulp density on water leaching were then investigated. The results show that the vanadium leaching efficiency decreased to 90.4%, 88.2%, and 83.8% as the temperature increased to 25, 55, and 85 °C, respectively, whereas it remained almost constant 90.4%, 87.0%, and 87.0% as the pulp density increased to 10, 50, and 100 w/v%, respectively. Based on the preliminary leaching results, multi-stage leaching was conducted with the experimental conditions of 25 °C, 100 w/v%, 300 rpm, and 1 h. The vanadium concentration in the final leaching solution was determined as 16.20 g/L after four stages of leaching. Thus, a high-concentration sodium vanadate solution was prepared by multi-stage leaching.

Key words : Vanadium, VTM, Salt roasting, Water leaching, Multi-stage leaching

<sup>§</sup> Corresponding Author : Kyeong Woo Chung (E-mail : case7@kigam.re.kr)

<sup>·</sup> Received : March 28, 2022 · Revised : April 8, 2022 · Accepted : April 11, 2022

Resources Utilization Division, Korea Institute of Geoscience and Mineral Resources, 124 Gwahank-ro, Yuseong-gu, Daejeon 34132, Korea

<sup>©</sup>The Korean Institute of Resources Recycling. All rights reserved. This is an open-access article distributed under the terms of the Creative Commons Attribution Non-Commercial License (http://creativecommons.org/licenses/by-nc/3.0/), which permits unrestricted non-commercial use, distribution and reproduction in any medium, provided the original work is properly cited.

# 1.서 론

바나듐(Vanadium, V)은 원자번호 23번의 5족 원소로 서 연성과 전성이 뛰어나다. 대부분의 금속보다 단단하고 잘 부식되지 않으며 미량만 첨가해도 고강도 강철을 제조 할 수 있어 주로 철강 산업에서 합금 원료로 사용되고 있 다<sup>1,2)</sup>. 최근에는 에너지 저장장치(Energy storage system, ESS)에 사용되면서 리튬이온배터리를 대체할 바나듐레 독스흐름전지(Vanadium redox flow battery, VRFB)가 주목받고 있다. VRFB는 리튬 기반 배터리보다 상대적으 로 화재나 폭발 위험이 없고 에너지 공급 효율이 높아 앞 으로 수요가 더욱 확대될 것으로 예상 된다<sup>3)</sup>. 따라서 제조 원료인 바나듐을 안정적으로 공급하기 위한 효율적인 회 수 기술 개발 연구가 다양하게 수행되고 있다<sup>4-6)</sup>.

바나듐은 독립적인 광물로는 거의 존재하지 않고 철 (Fe), 티타늄(Ti), 우라늄(U), 알루미늄(Al)과 같은 금속광 물이나 탄소질 광물과 결합한 형태로 미량 존재하며 광물 격자 내에서 다양한 이온(Fe<sup>3+</sup>, Al<sup>3+</sup>, Ti<sup>4+</sup>, P<sup>5+</sup>)을 치환할 수 있다<sup>7,8)</sup>. 주로 고철질 암석 내 존재하는 경우가 많으며 대표적인 바나듐 공급원으로는 자철석과 티탄철석이 주 로 이루어진 함바나듐 티탄철광(Vanadium-bearing titaniferous magnetite, VTM)이 잘 알려져 있다<sup>9,10</sup>. VTM에 포함된 바나듐은 오산화바나듐(V2O5)기준 0.1~1.0% 함 유되어 있는 것으로 확인되고 일부 광산에서는 1.9%까지 보고되었다<sup>11-15)</sup>. 부존된 광물 내 오산화바나듐 품위가 1% 이상일 경우 바나듐의 직접 회수가 가능하고 1%보다 낮을 경우 품위를 향상시키기 위해 부유 선별, 자력 선별 등의 공정이 요구 된다<sup>16)</sup>. 대표적으로 중국, 러시아, 남아 프리카 공화국 등에서 개발되고 있으며 국내의 경우 경기 연천 지역의 VTM 내 자철광에 바나듐이 부존되어 있는 것으로 보고되어 연구가 진행되고 있다<sup>17,18)</sup>.

VTM 광상에 함유된 바나듐은 +3가의 형태로 주로 자 철석의 +3가 철이온을 치환하여 존재하고 물에 잘 용해되 지 않는다<sup>19)</sup>. 따라서 주로 염화나트륨(NaCl), 탄산나트륨 (Na<sub>2</sub>CO<sub>3</sub>), 황산나트륨(Na<sub>2</sub>SO<sub>4</sub>)등의 Na계 염과 고온 염 배소하여 소듐바나데이트(NaVO<sub>3</sub>)로 전환하고 수침출 공 정을 통해 회수한다. 소듐바나데이트는 수용액 내 HVO<sub>4</sub><sup>2-</sup> 또는 H<sub>2</sub>VO<sub>4</sub> 형태로 존재할 수 있으며 별도의 산화제 없 이 수상에서 침출 가능하다<sup>20)</sup>. 또한 수상에서는 VTM 광 상의 대부분을 차지하는 자철석과 티탄철석이 침출되지 않기 때문에 미량 존재하는 바나듐을 선택적으로 회수할 수 있다. 이와 같이 탄산나트륨을 이용한 VTM 광석의 염 배소와 바나듐의 수침출 공정을 화학식으로 나타내면 각 각 식 (1), (2)와 같다.

## [바나듐 염배소]

$$Fe V_2 O_4 + Na_2 CO_3 + 1.25 O_2$$
(1)  

$$\leftrightarrow 2Na VO_3 + 0.5Fe_2 O_3 + CO_{2(a)}$$

### [바나듐 수침출]

$$Na VO_3 + H_2 O \leftrightarrow H_2 VO_4^- + Na^+ \tag{2}$$

염배소-수침출 공정으로 회수한 소듐바나데이트 침출 용액에서 고순도 바나듐 산물을 얻기 위해서는 일반적 으로 pH 및 용해도 차이를 이용하여 불순물 원소를 먼저 제거하고 바나듐을 침전시킨다. 바나듐 침전물은 AMV (Ammonium metavanadate) 침전법에 따라 과량의 암모 늄염을 투입하여 암모늄 메타바나데이트(NH<sub>4</sub>VO<sub>3</sub>)로 침 전시키고<sup>21)</sup>, 침전된 암모늄 메타바나데이트는 암모늄 제 거 과정을 거친 후 오산화바나듐으로 회수한다.

본 연구에서는 국내 부존되어있는 VTM 정광 내 바나 듐을 회수하기 위해 탄산나트륨을 사용한 염배소 산물의 수침출 거동을 분석하였다. 바나듐 회수 공정에서 침전물 로 제조되는 암모늄 메타바나데이트는 고농도에서 침전 반응이 더 빠르게 유도되기 때문에<sup>22)</sup> 수침출 공정에서 고 농도의 소듐바나데이트 침출 용액을 제조하는 것이 바나 듐의 회수율을 높이는 데 효과적이다. 따라서 본 연구에 서는 조건 변수에 의한 바나듐의 침출 거동을 파악하고 고 농도 바나듐 침출액을 제조하고자 하였다.

#### 2. 재료 및 실험방법

#### 2.1. 재료

본 연구에서 출발 물질로 사용된 VTM 정광 염배소 산 물은 자력선별-염배소 공정을 통해 제조되었으며 화학적 조성과 함량은 X-선 형광분석기(XRF, X-ray fluorescence) 로 분석한 결과 Table 1과 같다. 정광에 포함된 바나듐을 수침출에 용이한 형태로 전환하고자 Na<sub>2</sub>CO<sub>3</sub>를 첨가하여 염배소 하였으며 염배소 조건은 선행 연구결과를 따라 알 루미나 도가니에 시료와 Na<sub>2</sub>CO<sub>3</sub>를 질량비 4:1로 혼합해

Element	TiO <sub>2</sub>	FeO (Fe <sub>2</sub> O <sub>3</sub> )	SiO <sub>2</sub>	Al <sub>2</sub> O <sub>3</sub>	CaO	MnO	V <sub>2</sub> O <sub>5</sub>
concentration(wt%)	7.3	70.4 (78.2)	0.8	2.4	0.2	0.1	1.0

Table 1. Chemical composition of VTM concentrate



Fig. 1. XRD analysis of the Na<sub>2</sub>CO<sub>3</sub> roasting VTM concentrate.

장입하고 박스형 전기로를 이용하여 1,050°C에서 공기를 유량 2 L/min으로 주입하며 3시간 동안 배소하였다<sup>20)</sup>. 염 배소된 시료는 X-선 회절분석기(XRD, D8 ADVANCE, BRUKER)로 분석한 결과 Fig. 1과 같이 적철석, 티탄철 석, 산화바나듐 등을 함유한 것으로 분석되었다.

#### 2.2. 실험방법

실험은 Fig. 2와 같이 250 ml 이중 자켓 반응조를 사용 하여 수행하였으며 온도 조절을 위해 항온 순환 수조(CW-10G, JEIO TECH Co. Lte)를 이용하였다. 바나듐의 수침 출 최적 조건을 파악하고자 침출 온도(25~85 °C)와 광액 농도(10~100 w/v%)를 변수로 선정하였고 교반 속도는 300 rpm으로 고정하였다. 침출 반응은 초기에 빠르게 일 어나며 1시간 이후 바나듐의 침출율 변화가 없었으므로 침출 시간은 1시간으로 정하였다. 침출율은 식 (3)과 같이 침출 후 잔사 내 목적 금속의 절대량을 침출 전 시료 내 목 적 금속의 절대량으로 나누어 계산하였다(M<sub>T,F</sub> : feed 내 목적 금속의 절대량(g), M<sub>T,R</sub> : residue 내 목적 금속의 절 대량(g)). 계산을 위해 침출 전 시료와 침출 후 잔사를 왕 수(HCl:HNO<sub>3</sub> = 3:1 v/v)로 모두 녹이고 유도결합 플라즈 마 발광 분석기(ICP-OES, OPTIMA 8300, Perkin Elmer) 를 사용하여 농도 분석하였다.

Leaching efficiency(%)=

(3)

$$(1 - \frac{M_{T,R}}{M_{T,F}}) \times 100$$



Fig. 2. Schematic image of the experiment system for leaching process.

## 3. 결과 및 고찰

#### 3.1. 수침출 조건에 따른 염배소 산물 침출 거동 분석

선행 연구 결과에 따라 VTM 정광 내 바나듐을 용이한 형태로 침출하기 위해 자력선별 된 정광과 Na<sub>2</sub>CO<sub>3</sub>를 질 량비 4:1로 혼합한 후 1050 ℃의 조건에서 3시간 동안 염 배소를 실시하였다. 염배소 후 산물은 매우 단단하므로 침출율을 높이고자 로드밀을 사용하여 배소 산물 1 kg 당 30분 동안 분쇄하였고 이에 따라 입도(D<sub>50</sub>)는 119.70 µm 에서 48.79 µm까지 감소하였다(Fig. 3)<sup>20)</sup>. 염배소 후 산물 에 대한 수침출 최적 조건을 도출하기 위해 침출 온도, 광 액 농도를 영향인자로 선정하여 침출 거동을 파악하고 도 출된 조건을 바탕으로 고농도 바나듐 침출용액을 제조하 고자 하였다.

분쇄된 염배소 산물에 대해 온도를 변화시키면서 300 rpm, 10 w/v% 광액 농도의 조건에서 1시간 동안 침출한 결 과, 바나듐의 침출율은 Fig. 4에 나타낸 바와 같이 침출 온 도가 25, 55, 85 °C로 증가함에 따라 90.4, 88.2, 83.8%로 감소하였다. 침출 용액에는 바나듐 이외 알루미늄과 실리콘 등이 존재하며 XRF 분석으로 확인되는 철, 티타늄, 망간 등



Fig. 3. Particle size distribution of (a) the roasted concentrate and (b) the roasted concentrate after grinding by rod mill.

은 침출액에서 분석되지 않았다. 이는 VTM 광석 내 맥석광 물이 염배소 공정을 통해 수상에서 용해 가능한 형태인 소 듐알루미네이트(NaAlO<sub>2</sub>), 소듐실리케이트(Na<sub>2</sub>SiO<sub>3</sub>) 등으 로 전환되어 바나듐과 함께 침출된 것으로 추정 된다<sup>23)</sup>. 침 출 용액에서 분석된 맥석광물에 대한 염배소-수침출 과정 을 화학식으로 나타내면 식 (4)~(7)과 같다.

#### [염배소]

 $Al_2O_3 + Na_2CO_3 \leftrightarrow 2NaAlO_2 + CO_2 \tag{4}$ 

$$SiO_2 + Na_2CO_3 \leftrightarrow Na_2SiO_3 + CO_2$$
 (5)

#### [수침출]

$$NaAlO_2 + 2H_2O \leftrightarrow + Na^+ + Al(OH)_4^- \tag{6}$$

$$Na_2SiO_3 + H_2O \leftrightarrow H_2SiO_4^{2-} + 2Na^+ \tag{7}$$

침출 결과, Fig. 5와 Fig. 6과 같이 시간 변화에 따른 알 루미늄과 실리콘의 침출 농도가 온도 상승에 따라 증가하



Fig. 4. Vanadium leaching efficiency (%) depending on the leaching temperature at 300 rpm.



Fig. 5. Al concentration (mg/L) depending on the leaching temperature at 300 rpm.



Fig. 6. Si concentration (mg/L) depending on the leaching temperature at 300 rpm.

는 것으로 확인되었으며 특히 알루미늄의 경우 1시간 경 과 시 25 °C, 241.2 mg/L에서 85 °C, 1056 mg/L로 크게 증가하였다. Xiaobo Zhu 등(2016)의 바나듐 침출액으로 부터 바나듐 회수에 대한 불순물 영향 연구에 따르면, 바 나듐 침출액 내 알루미늄 농도가 증가함에 따라 알루미늄 바나데이트(AIVO<sub>4</sub>)의 생성되어 바나듐의 회수율은 감소 하였을 것으로 보고되었다<sup>24</sup>. 본 연구에서도 고온에서 침 출된 알루미늄, 실리콘 등의 고농도 불순물이 바나듐 침 출을 저해한 것으로 사료된다. 따라서 불순물의 영향을 줄이고 바나듐의 침출율을 높이기 위해 이후 실험의 침출 온도는 25 ℃로 설정하였다.

온도 조건에 대한 침출 실험에 이어 분쇄된 염배소 산 물에 대해 광액 농도를 변화시키면서 25 °C, 300 rpm 조 건에서 1시간 동안 침출하였다. 바나듐의 침출율은 Fig. 7 에 나타낸 바와 같이 광액농도가 10, 50, 100 w/v% 등으 로 높아질수록 다소 감소하는 것으로 나타났으나 90.4, 87.0, 87.0%로 변화폭이 크지 않은 것으로 분석되었다. Fig. 8은 광액 농도 증가에 따른 바나듐 침출 농도를 나타



Fig. 7. Vanadium leaching efficiency (%) depending on the pulp density at 25 °C and 300 rpm.



Fig. 8. Vanadium concentration (mg/L) depending on the pulp density at 25 °C and 300 rpm.

낸 것으로서 바나듐 농도가 광액 농도 증가에 따라 선형적 으로 증가함(R<sup>2</sup>=0.9993)을 확인하였다. 따라서 1회 침출 시 더 많은 양의 바나듐을 회수할 수 있는 100 w/v%의 광 액 농도가 효율적인 것으로 판단하였다. 수침출 영향인자 에 대한 실험 결과, 염배소 산물로부터 바나듐 회수를 위 한 최적의 침출 조건은 온도 25 ℃, 광액 농도 100 w/v% 이다.

#### 3.2. 다단침출에 따른 염배소 산물 침출 거동 분석

효율적으로 바나듐을 회수하기 위해 고농도 바나듐 용 액을 제조하고자 하였다. 본 연구에서 침출하고자 하는 소듐바나데이트 화합물은 수상에서 높은 용해도(15.07 g<sub>.NaV03</sub>/100 g<sub>.water</sub>)<sup>23)</sup>를 가지고 있으며 수침출 연구 결과 에 따라 광액농도 100 w/v%일 때 약 90%의 바나듐 침출 율을 보이므로, 주어진 수용액 내 다량의 바나듐을 농축 시키기 위해 Fig. 9와 같이 다단 침출을 수행하였다.

다단 침출은 수침출 영향인자에 따른 연구 결과를 바탕 으로 25 °C, 300 rpm, 100 w/v% 조건에서 1시간 동안 수 행하였다. 1단 침출 후 발생되는 침출액에 대해 새로운 염 배소 산물을 첨가하여 2단 침출 실험을 반복함으로써 2단 침출의 가능성을 조사하였으며, 4단 침출까지 완료한 결 과를 Fig. 10에 나타내었다. Fig. 10에서 볼 수 있는 바와



Fig. 10. Multi-stage leaching behaviors of V, Al, and Si at 25 °C and 300 rpm with 100 w/v%.



Fig. 9. Simplified schematic diagram of multi-stage leaching process.

Resources Recycling Vol. 31, No. 2, 2022

같이 바나듐의 농도는 4단 침출 시 약 16.20 g/L이고 알루 미늄과 실리콘의 농도는 각각 11.85 g/L, 0.38 g/L로 분석 되었다. 5단 침출 시 바나듐의 농도는 16.6 g/L로 분석되 어 추가적인 침출 효과가 미미하였으므로 4단 침출이 적 합한 침출 조건이라 판단하였다. 따라서 고농도 바나듐 용액의 제조는 4단 침출을 통해 가능하며 이를 통해 침출 수의 소비와 폐수의 발생을 줄이고 침출 공정의 효율을 높 일 수 있을 것으로 예상된다.

# 4.결 론

본 연구에서는 탄산나트륨을 사용하여 염배소한 VTM 정광으로부터 바나듐을 효율적으로 회수하기 위해 수침 출 거동을 조사하였다. 수침출의 영향인자로 온도와 광액 농도를 선정하여 바나듐 침출에 미치는 영향을 확인하고 고농도의 소듐바나데이트 침출용액을 제조하였으며 다음 과 같은 결론을 얻을 수 있었다.

- 침출 온도가 증가할수록 바나듐 침출율은 다소 감소하 였으며 알루미늄, 실리콘 등의 불순물 농도는 증가하였 다. 따라서 고온 침출에 의해 발생하는 고농도의 불순 물이 바나듐의 침출에 영향을 미치는 것으로 사료된다.
- 광액 농도에 따른 바나듐 침출율 변화는 크지 않으며 이는 수상에서 소듐바나데이트의 높은 용해도(15.07 g.<sub>NaV03</sub>/100 g.<sub>water</sub>)에 기인한다. 따라서 공정 효율을 고 려한 최적의 침출 조건은 25 °C, 100 w/v%, 300 rpm 이다.
- 3. 침출 공정을 고효율화하고 폐수의 발생을 줄이기 위해 다단 침출을 수행한 결과, 총 4단 침출 후 최종 침출액 의 바나듐 농도는 16.20 g/L로 분석되며 고농도의 소듐 바나데이트 용액 제조가 가능하였다.

## 감사의 글

본 연구는 한국지질자원연구원 기본사업인 '국내 부존 바나듐(V) 광물자원 선광/제련/활용기술 개발(GP2020-013, 21-3212-1)' 과제의 일환으로 수행되었습니다. 또한, 2021 년도 정부(산업통상자원부)의 재원으로 한국에너지기술평 가원의 지원을 받아 수행된 연구입니다(20216110100040, IP2021-017, 국내 바나듐함유광으로부터 바나듐광 스마 트 개발 및 원료화 기술개발).

### References

- Zhang, Q., Zhao, Y., Yuan, G., et al., 2019 : The effect of vanadium on microstructure and mechanical properties of Fe-based high-strength alloys, Results in Physics, 15, 102335.
- Lee, S., 2020 : A Review on Types of Vanadium Deposits and Process Mineralogical Characteristics, Journal of The Korean Society of Mineral and Energy Resources Engineers, 57(6), pp.640-651.
- Li, L., Kim, S., Wang, W., et al., 2011 : A stable vanadium redox-flow battery with high energy density for largescale energy storage, Advanced Energy Materials, 1(3), pp.394-400.
- Vitolo, S., Seggiani, M., Filippi, S., et al., 2000 : Recovery of vanadium from heavy oil and Orimulsion fly ashes, Hydrometallurgy, 57(2), pp.141-149.
- Peng, H., 2019 : A literature review on leaching and recovery of vanadium, Journal of Environmental Chemical Engineering, 7(5), 103313.
- Luo, L., Miyazaki, T., Shibayama, A., et al., 2003 : A novel process for recovery of tungsten and vanadium from a leach solution of tungsten alloy scrap, Minerals Engineering, 16(7), pp.665-670.
- Moskalyk, R.R., Alfantazi, A.M., 2003 : Processing of vanadium: a review, Minerals Engineering, 16(9), pp.793-805.
- Yang, S.Z., 2010 : Vanadium Metallurgy, pp.136, Metallurgy Industry Press, Beijing.
- Huang, J. H., Huang, F., Evans, L., et al., 2015 : Vanadium: Global (bio) geochemistry, Chemical Geology, 417, pp. 68-89.
- Chen, D., 2019 : Annual evaluation for vanadium industry in 2018, Hebei Metallurgy, 8, pp.5-15.
- Boni, M., Terracciano, R., Evans, N. J., et al., 2007 : Genesis of vanadium ores in the Otavi Mountainland, Namibia, Economic Geology, 102(3), pp.441-469.
- Shawe, D.R., 2011 : Uranium-vanadium deposits of the Slick Rock district, Colorado. United States Geological Survey, Professional Paper, 576, pp.80.
- Fischer, R.P., 1975 : Vanadium resources in titaniferous magnetite deposits, U.S. Geological Survey Professional Paper, 926, p.9.
- Reynolds, I.M., 1985 : The nature and origin of titaniferous magnetite-rich layers in the upper zone of the Bushveld Complex—A review and synthesis, Economic Geology, 80, pp.1089-1108.
- Zhou, M.-F., Robinson, P.T., Lesher, C.M., et al., 2005 : Geochemistry, petrogenesis and metallogenesis of the Pan-

zhihua gabbroic layered intrusion and associated Fe-Ti-V oxide deposits, Sichuan Province, SW China, Journal of Petrology, 46(11), pp.2253-2280.

- Liu, C., Eleish, A., Hystad, G., et al., 2018 : Analysis and visualization of vanadium mineral diversity and distribution, Journal of Earth and Planetary Materials, 103(7), pp. 1080-1086.
- Kim, J. S., 2013 : Research and development for the recovery of uranium and vanadium from Korean black shale ore, Journal of the Korean Institute of Resources Recycling, 22(1), pp.3-10.
- Go, B., Han, Y., Kim, S., et al., 2020 : Development of combination separation process for recovery of high-grade concentrate from Gwan-in Mine ilmenite, Journal of the Korean Society of Mineral and Energy Resources Engineers, 57(5), pp.413-420.
- Kelley, K.D., Scott, C.T., Polyak, D.E., et al., 2005 : Vanadium-Critical Mineral Resources of the United States-Economic and Enrivonmental Geology and Prospects for Future Supply. Professional Paper 1802-U. USGS. pp.48.
- 20. Kim, R., Kim, M. S., Lee, J. C., et al., 2021 : Optimization of Soda ash Roasting-water Leaching Conditions for Vanadium Recovery from a Vanadium-bearing Titaniferous Magnetite Ore, Journal of The Korean Society of Mineral and Energy Resources Engineers, 58(1), pp.17-24.

#### 김 리 나

- 서울대학교 에너지시스템공학부 박사
- 캐나다 퀸즈대학교 광산공학과 박사후연구원
- 현재 한국지질자원연구원 광물자원연구본부 선임연구원
- •당학회지제30권2호참조

- Lee, J. C., Kim, E. Y., Chung, K. W., et al., 2021 : A review on the metallurgical recycling of vanadium from slags: towards a sustainable vanadium production, Journal of Materials Research and Technology.
- Yoon, H. S., Chae, S., Kim, C. J., et al., 2019 : Precipitation Behavior of Ammonium Vanadate from Solution Containing Vanadium, Journal of the Korean Institute of Resources Recycling, 28(5), pp.42-50.
- Gilligan, R., Nikoloski, A. N., 2020 : The extraction of vanadium from titanomagnetites and other sources, Minerals Engineering, 146, 106106.
- Zhu, X., Li, W., Tang, S., and Li, W., 2016 : Effect of Impurity Ions on Vanadium Precipitation in Vanadium-rich Solution, Journal of Mining World Express, 5, pp.28-37.

#### 박 유 진

- 2020년 한국해양대학교 에너지자원공학과 공학사
- 2022년 한국해양대학교 에너지자원공학과 석사
- 현재 과학기술연합대학원대학교 자원공학과 박사과정

#### 김 민 석

- 현재 한국지질자원연구원 자원활용연구본부 책임연구원
- 당 학회지 제13권 5호 참조

#### 전호석

- 강원대학교 자원공학과 공학박사
- 현재 한국지질자원연구원 자원활용연구본부 책임연구원, 과학기술연합대학원대학교 자원순환공학과 교수
- •당학회지제31권1호참조

### 정경우

- 현재 한국지질자원연구원 자원활용연구본부 책임연구원
- 당 학회지 제26권 5호 참조