FISCHER-TROPSCH DIESEL FROM LOW RIBBLET RATIO SYNGAS CATALYZED BY *nano*Fe-Co DISPERSED HIERARCHICAL MFI ZEOLITE

SHASHANK BAHRI

DEPARTMENT OF CHEMICAL ENGINEERING

INDIAN INSTITUTE OF TECHNOLOGY DELHI,

NOVEMBER 2021

FISCHER-TROPSCH DIESEL FROM LOW RIBBLET RATIO SYNGAS CATALYZED BY *nano*Fe-Co DISPERSED HIERARCHICAL MFI ZEOLITE

by

SHASHANK BAHRI
Department of Chemical Engineering

Submitted

in fulfilment of the requirements of the degree of Doctor of Philosophy
to the

INDIAN INSTITUTE OF TECHNOLOGY DELHI
NOVEMBER 2021

Dedicated to all my Gurus and beloved family.

For their endless love, support and encouragement.

CERTIFICATE

This is to certify that the thesis entitled, "**Fischer-Tropsch Diesel from Low Ribblet Ratio Syngas Catalyzed by *nano*Fe-Co Dispersed Hierarchical MFI Zeolite**" being submitted by Mr Shashank Bahri to the Indian Institute of Technology Delhi for the award of Doctor of Philosophy in Chemical Engineering is a record of bonafide research work carried out by him under my guidance and supervision. He has fulfilled the requirements for submitting the thesis, which has reached the required standard to the best of my knowledge.

The research report and results presented in this thesis have not been submitted, in part or full, to any other university or institute for awarding any degree or diploma.

(Dr. Sreedevi Upadhyayula)
CLASS of 66 Chair Professor
Department of Chemical Engineering
Indian Institute of Technology Delhi
Hauz Khas, New Delhi-110016

Acknowledgements

Many people helped me in completing my research and my thesis, some who were directly involved and others who were indirectly there to support me in rain and shine. It is my duty and my utmost pleasure to take a moment to thank them all for all that they have done for me and to acknowledge their continuous support in any way possible for them.

First and foremost, I would like to express my sincere gratitude towards my research advisor, **Prof. Sreedevi Upadhyayula**, for her constant guidance, motivation and inspiration throughout my research work. I have no words to thank her for her continuous support toward the timely evaluation of all my results, reports and journal papers. She created an environment filled with fun and excitement, and no frustration or burden was ever felt during my research. I acknowledge her for inculcating her technical skills and her systematic and positive approach towards research with deep gratitude. I can never imagine having a better advisor and mentor for my research. The laboratory experimentation could not have been this effortless without her unconditional support and friendly behavior. I am fortunate and blessed to have a guide like her.

Apart from my supervisor, I am grateful to the current Head of the Department, **Prof. A.K. Saroha** and Former Head, **Prof. Kamal Kishore Pant**, for their administrative support and constant encouragement to complete my thesis. I thank my research committee members **Prof. Kamal K. Pant, Prof. Vivek V. Buwa and Prof. K.A. Subramanian**, for their keen comments, encouragement, and particular suggestions, which inspired me to widen my research from various perspectives. I am incredibly thankful to **Prof. Veena Chaudhary, Prof. Rajni Jain, Prof. Rajesh Khanna and Prof. Sudharshan Ghosh** for their constant support, encouragement and valuable suggestions. In particular, I acknowledge the opportunity to work with **Prof. Anna M. Venezia,** ISMN-CNR, Italy and **Prof. Jalama Kalala**, University of Johannesburg, whose instruction and advice was indispensable at the start of my project work. I am thankful to **Dr. Pranab Rakshit** and **Dr. Rajiv Kumar** from Bharat Petroleum Corporate R&D Centre, Greater Noida, for helping in analytical equipment support.

I am thankful to all my seniors **Dr. Kishore Kondamudi**, **Mr. B. Pradeep Kumar**, and colleagues **Dr. Kaisar Ahmad, Dr. Komal Kumar, Dr. Gul Afreen, Mr. Uttaran Basak and Mr. Shailesh Pathak**, for their constant support and help to my research work. I appreciate my laboratory staff **Mr. Ashish Nayak** and **Mr. A.K. Gautam**, for

their help with my experimental sets/set-up and lab equipment. I am grateful to **Mr. Rajesh Kumar, Mr. Animesh Bhowal** and **Ms. Aastha Sharma**, Project Scientists in the Central Research Facility, for timely analysis of my samples.

I am blessed to have friends like **Dr. Firdaus Parveen, Dr. Rekha Yadav, Mr. Sagar Saxena** and **Ms. Neeta Prajapati**. We have shared both good and bad times, and they have always been there for me in times of need. The friendships that we have developed will last a lifetime. I am very grateful to my school teachers **Ms. Amarjeet Malhotra, Ms. Archna Tiwari** and **Ms. Nimisha Srivastava**, for laying the foundation of my successful educational journey.

I am fortunate to have **Mr. Narinder Nath Bahri** and **Ms. Kanta Rani** as my parents, and my aunty **Ms. Kamlesh** who supported me morally, financially, and in every aspect of my life. All this could not have been possible without their endless love, support and encouragement. I am very thankful to my sister for always being there for me in my good and bad times. My little angel, my niece **Vaidehi**, will always remain a source of encouragement, passion and motivation for me. Since her arrival, she has filled my life with immense joy and love. His smile alone takes all the fears and worries away from me. I thank my sisters **Ms. Radhika and Ms. Kamini** for their support throughout my research journey. I also acknowledge the loving memories of my grandmother **Ms. Chandrawati**.

Lastly, I thank almighty for his blessings and for surrounding me with such genuinely extraordinary people. I hereby express my hearty & sincere thanks to all those who have supported me, either directly or indirectly, in the successful completion of my research work successfully.

(Shashank Bahri)

ABSTRACT

The excessive utilisation of fossil fuel for meeting global energy demand leads to dwindling crude reserves, which develops an urge for alternative fuel production to meet global energy demands. Fischer-Tropsch synthesis is a commercially available technology capable of producing a broad range of gaseous, liquid and solid phase hydrocarbons using syngas with an approximate H_2/CO ratio in the range of 1.6-2. Fischer-Tropsch fuel has gained interest due to its better Internal-Combustion engine performance and NO_x and SO_x free emissions. The syngas used as a feedstock is generated from steam reforming of natural gas and gasification of coal, biomass, heavy petroleum residue and other carbonaceous waste. After removing contaminants, the cleaned syngas obtained has a low Ribblet ratio ($H_2/ (2CO+3CO_2) <1$). In order to balance the Ribblet ratio, the additional energy-intense pretreatment units involving H_2 enrichment and CO_2 absorption are installed before the Fischer-Tropsch reactors. Currently, direct utilisation of syngas with low Ribblet as a feedstock has become an aspect of consideration. High carbon utilisation in the Fischer-Tropsch process will improve energy efficiency, reduce production costs, and enhance industrial sustainability. The enormous amount of CO_2 released during syngas generation and from the Fischer-Tropsch tail-gas is added back to the FT reactor.

The present study focuses on the catalytic conversion of low Ribblet ratio syngas over Fe-Co bimetallic catalysts supported on *hierar*HZSM-5. Hierarchical pore structure was developed on HZSM-5 with silica to alumina mole ratio 50 using the post-synthetic modification technique. The catalytic activity of synthesized catalysts was tested in a laboratory-scale fixed-bed reactor. Fe-Co bimetallic active metals were loaded on *hierar*HZSM-5 varying Fe-Co ratio with a constant total metal loading of 30% using the sonication process to increase active metal dispersion. The advantage of incorporating Fe metal into Co catalyst was evidenced through positive CO_2 conversion and higher selectivity to diesel range hydrocarbons. Mechanistic studies reveal that the inter-conversion of the oxide and the carbide phases of active metals during the Fischer-Tropsch reaction conditions is responsible for carbon dioxide formation. Synergistic effect of milder Bronsted acidity and hierarchial porous structure of Fe-Co bimetallic catalyst supported over hierarchical HZSM-5 resulted in enhanced syngas conversion towards high-quality C_{11}-C_{20} range liquid synthetic fuel with stable catalytic activity for a longer time.

A series of 26 experiments were conducted using optimised Fe-2Co/*hierar*ZSM-5 catalyst for understanding the influence of a particular parameter and the synergy arising due to the second-order interaction among these process parameters. The experimental results were fitted into an empirical regression model, and the second-order Taylor series with a coefficient of determination (R^2) closer to 0.99 was used to approximate the process response. The developed regression models were statistically and experimentally validated. C_2-C_3 olefins play an essential role in deciding the chain growth. Thus, the relationship between C_2 and C_3 hydrocarbons was experimentally investigated over various process parameters.

In this study, the catalytic activity and stability of auxiliary iron introduced in different proximities to Co_3O_4 spinel are compared under the identical Fischer-Tropsch conditions for a continuous 120 hours' time-on-stream run. The spatial distance between different functionalities was monitored by various bulk and surface characterisations. A reconstructed partially inverse $FeCo_2O_4$ spinel with a closer and uniform iron and cobalt proximity shows superior catalytic performance with excellent stability ascribing to the interplay of cations having divalent and trivalent oxidation states in different geometric coordination. The cation substitution is found to tailor catalyst properties through modification in the preferential CO adsorption sites. The quantity and the nature of carbon deposited on the spent catalyst during optimal process conditions were also evaluated.

Further, the reaction mechanism and kinetics is investigated over the most promising catalyst. The combined transient IR and steady-state LHHW intrinsic kinetic model suggests the formation of $HCO/HCOO^-$ intermediate species over Fe-Co sites. In order to derive a more reliable rate expression, simultaneous kinetics of Fischer-Tropsch and Water-Gas-Shift reactions are studied. The developed comprehensive reaction model postulates that the CO molecule adsorbed on FT active sites dissociates via a hydrogen assisted route and forms HCO intermediate species, and its subsequent reaction with atomic hydrogen (H*) initiates chain growth. The hydrogenation of surface formyl (HCO) is the Fischer-Tropsch rate-controlling step more relevant than the other proposed elementary reactions. Finally, a three-layer Back Propagation Neural Network was tested and trained to predict the relation of non-linearity among the five process variables and the consumption rate of CO and total syngas. A similar prediction trend of CO and total syngas consumption rate provides evidence for the applicability of machine learning in modelling the kinetics of a complex gas-solid reaction.

सार

वैश्विक ऊर्जा मांग को पूरा करने के लिए जीवाश्म ईंधन के अत्यधिक उपयोग से कच्चे तेल के भंडार में कमी आती है, जिससे वैश्विक ऊर्जा मांगों को पूरा करने के लिए वैकल्पिक ईंधन उत्पादन की इच्छा पैदा होती है। फिशर-ट्रॉप्स संश्लेषण एक व्यावसायिक रूप से उपलब्ध तकनीक है जो 1.6-2 की सीमा में अनुमानित H_2/CO अनुपात के साथ सिनगैस का उपयोग करके गैसीय, तरल और ठोस चरण हाइड्रोकार्बन की एक विस्तृत श्रृंखला का उत्पादन करने में सक्षम है। फिशर-ट्रॉप्स ईंधन ने अपने बेहतर आईसी इंजन प्रदर्शन और एनओएक्स और एसओएक्स मुक्त उत्सर्जन के कारण रुचि प्राप्त की है। फीडस्टॉक के रूप में उपयोग किया जाने वाला सिनगैस प्राकृतिक गैस के भाप सुधार और कोयले, बायोमास, भारी पेट्रोलियम अवशेषों और अन्य कार्बनयुक्त कचरे के गैसीकरण से उत्पन्न होता है। दूषित पदार्थों को हटाने के बाद, प्राप्त साफ किए गए सिनगैस में कम रिबलेट अनुपात (H_2/(2CO+3CO_2) <1) होता है। रिबलेट अनुपात को संतुलित करने के लिए, एफटी रिएक्टरों से पहले एच 2 संवर्धन और सीओ 2 अवशोषण से युक्त अतिरिक्त ऊर्जा-गहन प्रीट्रीटमेंट इकाइयां स्थापित की जाती हैं। वर्तमान में, फीडस्टॉक के रूप में कम रिबलेट वाले सिनगैस का प्रत्यक्ष उपयोग विचार का एक पहलू बन गया है। एफटी प्रक्रिया में उच्च कार्बन उपयोग से ऊर्जा दक्षता में सुधार होगा, उत्पादन लागत कम होगी और औद्योगिक स्थिरता में वृद्धि होगी। सिनगैस उत्पादन के दौरान और एफटी टेल-गैस से जारी CO_2 की भारी मात्रा को वापस एफटी रिएक्टर में जोड़ा जाता है।

वर्तमान अध्ययन *hierar*HZSM-5 पर समर्थित Fe-Co बाईमेटेलिक उत्प्रेरकों पर कम रिबलेट अनुपात सिनगैस के उत्प्रेरक रूपांतरण पर केंद्रित है। पोस्ट-सिंथेटिक संशोधन तकनीक का उपयोग करके सिलिका से एल्यूमिना मोल अनुपात 50 के साथ HZSM-5 पर पदानुक्रमित छिद्र संरचना विकसित की गई थी। संश्लेषित उत्प्रेरकों की उत्प्रेरक गतिविधि का परीक्षण प्रयोगशाला-स्तरीय फिक्स्ड-बेड रिएक्टर में किया गया था। Fe-Co बाईमेटेलिक सक्रिय धातुओं को *hierar*HZSM-5 भिन्न Fe-Co अनुपात पर लोड किया गया था, जिसमें सक्रिय धातु फैलाव को बढ़ाने के लिए sonication प्रक्रिया का उपयोग करके 30% की निरंतर कुल धातु लोडिंग होती है। सह उत्प्रेरक में Fe धातु को शामिल करने का लाभ सकारात्मक CO_2 रूपांतरण और डीजल श्रेणी के हाइड्रोकार्बन के लिए उच्च चयनात्मकता के माध्यम से प्रमाणित किया गया था। यांत्रिक अध्ययनों से पता चलता है कि फिशर-ट्रॉप्स प्रतिक्रिया स्थितियों के दौरान ऑक्साइड और सक्रिय धातुओं के कार्बाइड चरणों का अंतर-रूपांतरण कार्बन डाइऑक्साइड गठन के लिए जिम्मेदार है। माइल्ड ब्रोंस्टेड अम्लता का सहक्रियात्मक प्रभाव और पदानुक्रमित HZSM-5 पर समर्थित Fe-Co बाईमेटेलिक उत्प्रेरक की पदानुक्रमित झरझरा संरचना के परिणामस्वरूप लंबे समय तक स्थिर उत्प्रेरक गतिविधि के साथ उच्च गुणवत्ता वाले C_{11}-C_{20} श्रेणी के तरल सिंथेटिक ईंधन के लिए सिनगैस रूपांतरण में वृद्धि हुई।

एक विशेष पैरामीटर के प्रभाव और इन प्रक्रिया मापदंडों के बीच दूसरे क्रम की बातचीत के कारण उत्पन्न होने वाले तालमेल को समझने के लिए अनुकूलित Fe-2Co/*hierar*HZSM-5 उत्प्रेरक का उपयोग करके 26 प्रयोगों की एक श्रृंखला आयोजित की गई थी। प्रायोगिक परिणामों को एक अनुभवजन्य प्रतिगमन मॉडल में फिट किया गया था, और दूसरे क्रम की टेलर श्रृंखला का निर्धारण गुणांक (R^2) के साथ 0.99 के करीब प्रक्रिया प्रतिक्रिया का अनुमान लगाने के लिए किया गया था। विकसित प्रतिगमन मॉडल सांख्यिकीय और प्रयोगात्मक रूप से मान्य थे। C_2-C_3 ओलेफिन श्रृंखला वृद्धि को तय करने में एक आवश्यक भूमिका निभाते हैं। इस प्रकार, विभिन्न प्रक्रिया मापदंडों पर C_2 और C_3 हाइड्रोकार्बन के बीच संबंधों की प्रयोगात्मक रूप से जांच की गई।

इस अध्ययन में, Co_3O_4 स्पिनल के लिए अलग-अलग निकटता में पेश किए गए सहायक लोहे की उत्प्रेरक गतिविधि और स्थिरता की तुलना समान फिशर-ट्रॉप्स स्थितियों के तहत लगातार 120 घंटे के टाइम-ऑन-स्ट्रीम रन के लिए की जाती है। विभिन्न कार्यात्मकताओं के बीच स्थानिक दूरी की निगरानी विभिन्न थोक और सतही विशेषताओं द्वारा की गई थी। एक करीब और एकसमान लोहे और कोबाल्ट निकटता के साथ आंशिक रूप से उलटा $FeCo_2O_4$ स्पिनल, विभिन्न ज्यामितीय समन्वय में द्विसंयोजक और त्रिसंयोजक ऑक्सीकरण राज्यों वाले उद्धरणों के परस्पर क्रिया के लिए उत्कृष्ट स्थिरता के साथ बेहतर उत्प्रेरक प्रदर्शन को दर्शाता है। तरजीही सीओ सोखना साइटों में संशोधन के माध्यम से उत्प्रेरक गुणों को दर्जी के लिए कटियन प्रतिस्थापन पाया जाता है। इष्टतम प्रक्रिया स्थितियों के दौरान खर्च किए गए उत्प्रेरक पर जमा कार्बन की मात्रा और प्रकृति का भी मूल्यांकन किया गया था।

इसके अलावा, सबसे आशाजनक उत्प्रेरक पर प्रतिक्रिया तंत्र और कैनेटीक्स की जांच की जाती है। संयुक्त क्षणिक IR और स्थिर-अवस्था LHHW आंतरिक गतिज मॉडल Fe-Co साइटों पर HCO/$HCOO^-$ मध्यवर्ती प्रजातियों के गठन का सुझाव देता है। अधिक विश्वसनीय दर अभिव्यक्ति प्राप्त करने के लिए, फिशर-ट्रॉप्स और वाटर-गैस-शिफ्ट प्रतिक्रियाओं के एक साथ कैनेटीक्स का अध्ययन किया जाता है। विकसित व्यापक प्रतिक्रिया मॉडल यह मानता है कि एफटी सक्रिय साइटों पर adsorbed CO अणु एक हाइड्रोजन सहायता प्राप्त मार्ग के माध्यम से अलग हो जाता है और HCO मध्यवर्ती प्रजातियों का निर्माण करता है, और परमाणु हाइड्रोजन (H^*) के साथ इसकी बाद की प्रतिक्रिया श्रृंखला वृद्धि की शुरुआत करती है। सतह फॉर्माइल (एचसीओ) का हाइड्रोजनीकरण अन्य प्रस्तावित प्राथमिक प्रतिक्रियाओं की तुलना में फिशर-ट्रॉप्स दर-नियंत्रित कदम अधिक प्रासंगिक है। अंत में, एक तीन-परत बैक प्रोपेगेशन न्यूरल नेटवर्क का परीक्षण किया गया और पांच प्रक्रिया चर और सीओ की खपत दर और कुल सिनगैस के बीच गैर-रैखिकता के संबंध की भविष्यवाणी करने के लिए प्रशिक्षित किया गया। सीओ और कुल सिनगैस खपत दर की एक समान भविष्यवाणी प्रवृत्ति एक जटिल गैस-ठोस प्रतिक्रिया के कैनेटीक्स के मॉडलिंग में मशीन सीखने की प्रयोज्यता के लिए सबूत प्रदान करती है।

CONTENTS

LIST OF TABLES

LIST OF FIGURES

PERMISSION

The permission from the respective journals has been taken for the publications which are included in this thesis.

List of publications related to the thesis till the date of submission.

PEER-REVIEWED JOURNAL PUBLICATIONS

1. **Shashank Bahri**, Uttaran Basak, Sreedevi Upadhyayula; Rational design of process parameters for carbon-neutral and sulfur-free motor fuel production from second-generation biomass generated syngas; *Journal of Cleaner Production*, 279 (2021), 123559 https://doi.org/10.1016/j.jclepro.2020.123559 (Impact Factor 9.3)
2. **Shashank Bahri**, Sreedevi Upadhyayula; Experimental investigations on olefin to paraffin ratio in Fischer-Tropsch products using syngas of low Ribblet ratio; *Catalysis Today*, 348 (2020), 55-62. https://doi.org/10.1016/j.cattod.2019.08.039. (Impact Factor 6.8)
3. **Shashank Bahri**, Anna Maria Venezia, Sreedevi Upadhyayula; Utilization of greenhouse gas carbon dioxide for cleaner Fischer-Tropsch diesel production; *Journal of Cleaner Production*, 228 (2019), 1013-1024 https://doi.org/10.1016/j.jclepro.2019.04.310. (Impact Factor 9.3)
4. **Shashank Bahri**, Tanmoy Patra, Sonal, Sreedevi Upadhyayula; Synergistic effect of bifunctional mesoporous ZSM-5 supported Fe-Co catalyst for selective conversion of syngas with low Ribblet ratio into synthetic fuel; *Microporous and Mesoporous Materials*, 275 (2019), 1-13. https://doi.org/10.1016/j.micromeso.2018.08.004. (Impact Factor 5.5)

LIST OF APPENDICES