การพัฒนาโปรแกรมสำหรับการจำลองระบบท่อของสารเย็นเยือก

นาย กิตติพงษ์ จรุงจิตต์



วิทยานิพนธ์เป็นส่วนหนึ่งของการศึกษาตามหลักสูตรปริญญาวิศวกรรมศาสตรมหาบัณฑิต สาขาวิศวกรรมเคมี ภาควิชาวิศวกรรมเคมี บัณฑิตวิทยาลัย จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย ปีการศึกษา 2540 ISBN 974-637-713-2

ลิขสิทธิ์ของบัณฑิตวิทยาลัย จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

DEVELOPMENT OF CRYOGENIC PIPING SYSTEMS SIMULATION PROGRAMME

Mr. Kittipong Charoongchit

A Thesis Submitted in Partial Fulfillment of the Requirements

for the Degree of Master of Engineering in Chemical Engineering

Department of Chemical Engineering

Graduate School

Chulalongkorn University

Academic Year 1997

ISBN 974-637-713-2

Thesis Title	Development of Cryogenic Piping Systems Simulation Programme
Ву	Mr. Kittipong Charoongchit
Department	Chemical Engineering
Thesis Advisor	Assistant Professor Tawatchai Charinpanitkul, Dr. Eng.
Thesis Co-Advisor	Mr. Christopher Day
	epted by Graduate School, Chulalongkorn University in Partial
Fulfillment of the Re	quirements for the Master's Degree.
<u> </u>	suprant Clintin
(Pro	fessor Supawat Chutivongse, M.D.)
Thesis Committee	
	Lame Juster Chairman
(Pro	fessor Piyasan Praserthdam, Dr. Ing.)
	γ_{α}
/	Thesis Advisor
(Ass	sistant Professor Tawatchai Charinpanitkul, Dr. Eng.)
((hristophe Lay Thesis Co-Advisor
(Mr.	Christopher Day, Group Manager- Operations and Engineering)
(
-	Penell Clutic Member
(Des	acha Chatsiriwech, Ph. D.)
(500	

Semprasong Srichai, Ph. D.)

Member

พิมพ์ตับจบับบุทกัดย่อวิทยานิพนธ์ภายในกรอบสีเขียวนี้เพียงแผ่นเวียว

กิตติพงษ์ จรุงจิตต์ : การพัฒนาโปรแกรมสำหรับการจำลองระบบท่อของสารเย็นเยือก (DEVELOPMENT OF CRYOGENIC PIPING SYSTEMS SIMULATION PROGRAMME) อ. ที่ปรึกษา : ผศ. ดร. ธวัชชัย ชรินพาณิชกุล, อ. ที่ปรึกษาร่วม : Mr. Christopher Day, 111 หน้า. ISBN 974-637-713-2.

งานวิจัยนี้ได้พัฒนาโปรแกรมจำลองการออกแบบท่อ ของสารเย็นเยือก โดยใช้ภาษาซี พลัส พลัส (C++) สำหรับการใหลแบบสองวัฏภาคองค์ประกอบเดียว และแบบวัฏภาคเดียวองค์ประกอบเดียว โปรแกรมที่พัฒนาขึ้นได้รวบ รวมและจัดทำระบบฐานข้อมูลเกี่ยวกับคุณสมบัติการขนถ่าย และคุณสมบัติทางอุณหพลศาสตร์ของสารเย็นเยือกที่เป็น ประโยชน์สำหรับการออกแบบระบบท่อ โดยสามารถใช้ในการคำนวณความดันลด, ขนาดของท่อ และความยาวที่ เหมาะสมสำหรับระบบท่อเหล่านั้น โดยคำนึงถึงแนวการติดตั้ง และค่าการถ่ายเทความร้อนของฉนวนที่เลือกใช้ ซึ่งผู้ใช้ สามารถจำลองเงื่อนไขของการออกแบบผ่านส่วนติดต่อกับผู้ใช้ทางกราฟฟิก และป้อนข้อมูลผ่านหน้าต่างของโปรแกรม ซึ่งทำงานร่วมกับโปรแกรมวินโดวส์ ผลการคำนวณสามารถแสดงและพิมพ์ผ่านเครื่องพิมพ์ในรูปของตาราง ข้อมูลที่ถูก บันทึกอยู่ในแฟ้มฐานข้อมูล และแฟ้มปฏิบัติงานสามารถเพิ่มเติมและแก้ไขได้

การตรวจสอบผลการคำนวณของโปรแกรมทำได้โดยการตรวจสอบค่าการถ่ายเทความร้อนเปรียบเทียบกับ ข้อมูลในเอกสารอ้างอิง พบว่าค่าความผิดพลาดไม่เกิน 62.42% สำหรับฉนวนแบบโพลียูรีเทน และมีค่าไม่เกิน 0.89 % สำหรับฉนวนแบบสูญญากาศ ส่วนค่าความแตกต่างของความดันลด มีค่าไม่เกิน 20 % เมื่อเปรียบเทียบกับ โปรแกรม พีดรอพ (PDROP) ค่าความแตกต่างของผลการประเมินคุณสมบัติของสารเย็นเยือกมีค่าไม่เกิน ± 1.36 %

ภาควิชา วิศวกรรมเคมี สาขาวิชา วิศวกรรมเคมี ปีการศึกษา 2540

ลายมือชื่อผิสิต ลายมือชื่ออาจารย์ที่ปรึกษา ลายมือชื่ออาจารย์ที่ปรึกษาร่วม

พิมพ์ตันฉบับบทกัดย่อวิทยานิพนธ์ภายในกรอบสีเขียวนี้เพียงแผ่นเดียว

___C717364

: MAJOR CHEMICAL ENGINEERING

KEY WORD: CRYOGEN / THERMODYNAMIC PROPERTIES / SIMULATION / PIPING SYSTEM

KITTIPONG CHAROONGCHIT: DEVELOPMENT OF CRYOGENIC PIPING SYS, TEMS SIMULATION PROGRAMME. THESIS ADVISOR: ASST. PROF. TAWATCHAI CHARINPANITKUL, Dr. Eng., THESIS CO-ADVISOR: Mr. CHRISTOPHER DAY, GROUP MANAGER-OPERATIONS AND ENGINEERING, THAI INDUSTRIAL GASES PLC. 111 pp. ISBN 974-637-713-2

In this work, the cryogenic piping simulation programme was developed by using C++ language. It could be implemented to solve the problem of two-phase single-component flow and single phase single-component flow. This developed programme has database managerial part of transport and thermodynamic properties that support the operation of piping design These properties can be used to calculate the proper value of pressure drop, pipe size and length of pipe by considering piping configuration and heat inleak through different insulation as user specified. The developed programme had to be run on Microsoft Windows 95 or later in order to provide many convenient Graphic User Interfaces. Users had to enter data into dialogs or windows of this developed programme. The results of calculation were displayed and printed through printer in tabular form. The recorded data in database file and operating file can be added or changed.

The results of calculation were investigated by checking the heat inleak value and pressure drop compared to reference data and result obtained from a commercial simulator named PDROP. It was found that the difference was about 62.42% for heat inleak of polyurethane insulation, 0.89% for heat inleak of vacuum insulated pipe and 20% for pressure drop from PDROP. The difference of estimated cryogen properties are less than $\pm 1.36\%$.

ภาควิชา วิศวกรรมเคมี สาขาวิชา วิศวกรรมเคมี ปีการศึกษา 2540



ACKNOWLEDGEMENT

The author would like to express his gratitude to Assistant Professor Tawatchai Charinpanitkul, Dr. Eng, for his greatest guidance, suggestions and encouragement. He is grateful to Thai Industrial Gases PLC. for the financial and equipment support of this project. He wishes to give his gratitude to Mr. Christopher Day for his guidance, his helpful suggestion, discussion and encouragement. He acknowledges the help of all personnel in various departments who helped in recommendation and operation of performance test and wish to thank Thai Industrial Gases PLC. for permission to study this work. He would like to give his gratitude to Dr. Deacha Chatsiriwech and Dr. Somprasong Srichai for their suggestion and helpful discussion. Furthermore, he is also grateful to Professor Piyasan Praserthdam, Dr. Ing., for serving as Chairman of the thesis evaluating committees.

This work has been supported via Graduate School, Chulalongkorn University.

The author would like to express his deep appreciation herein.

Finally, the author would like to contribute his sincere thanks to his parents, everyone in his family, his friends and Process System Engineering Laboratory members for their encouragement throughout this study.

CONTENTS

		PAGE
ABSTRACT(THAI)	. iv
ABSTRACT(ENGLISH)		
ACKNOWLEDGEMENT		
LIST OF TABLES.		
LIST OF FIGURES.		
NOMENCLA	TURE	xi
CHAPTER		
I	INTRODUCTION	1
II	LITERATURE REVIEW	5
III	CALCULATION BASIS	9
IV	PROGRAMME DEVELOPMENT	43
V	PROGRAMME VERIFICATION AND DISCUSSION	53
VI	SUMMARY AND RECOMMENDATIONS	77
REFERENCE	ES	79
APPENDIX A		82
APPENDIX B.		90
APPENDIX C		
APPENDIX D.		
APPENDIX E		
VITA		

LIST OF TABLES

TABLE		PAGE
3.1	Thermophysical Properties of Cryogens	14
3.2	Recommended Formulations for Selected Cryogenic Fluids	. 17
3.3	Thermal Conductivity for Foam Insulations	25
3.4	Equations for Armand coefficient	34
3.5	The value of absolute roughness (ϵ)	38
3.6	Value of B _F for smooth tubes	39
5.1	The comparison of calculated properties to GASPAK	59
5.2	Comparison of total pressure drop of pipe work in case 4	75
A-1	The results of case 1.1	83
A-2	The results of case 1.2.	84
A-3	The results of case 1.3	84
A-4	The results of case 2	85
A-5	The results of case 3	86
A-6	The results of case 5	87
B-1	Pipe Schedules and Nominal Pipe Diameters	91
B-2	Dimensions of Copper and Brass Pipe	97
B-3	Constants for two-K method	98
C-I	Liquid-gas Equilibrium of Nitrogen	100
C-2	Liquid-gas Equilibrium of Oxygen	101
C-3	Liquid-gas Equilibrium of Argon	102

LIST OF FIGURES

FIGUI	FIGURE	
3.1	The cryogenic temperature range	. 9
3.2	Flow patterns and map for horizontal flow	. 27
3.3	Generalized flow pattern map for horizontal flow.	. 28
3.4	Flow patterns and map for vertical flow	. 29
3.5	Flow patterns and map for vertical downflow	30
3.6	Fluid bulk temperature and mean void-fraction distributions in subcooled	d
	flow boiling	31
3.7	Variation of C_A with β and influence of critical R key to relevant –	
	equations	37
3.8	Friction factor λ to a base of Reynolds number	38
4.1	The main window of CryoSim	43
4.2	Gas encyclopedia database managerial part	45
4.3	Display of PDROP window	47
4.4	Display of Draw Pipe window	47
4.5	Display of Pipe Properties window	48
4.6	Display of Pipe Summary window	48
4.7	Calculation report for two-phase flow calculation	49
4.8	Calculation report for gas piping system calculation	50
5.1	Piping isometric sketch of Case 1	54
5.2	Piping isometric sketch of Case 2	55
5.3	Piping isometric sketch of Case 3	56
5.4	Piping isometric sketch of suction pipeline of Case 4	57

FIGURE		PAGE
5.5	Piping isometric sketch of discharge pipeline of Case 4	57
5.6	Summary of the relative error for outlet dryness fraction	63
5.7	The results of outlet dryness fraction for case 1.1	64
5.8	The result of heat inleak for case 1.1	65
5.9	The results of outlet dryness fraction and heat inleak for case 1.2	66
5.10	The results of outlet dryness fraction and heat inleak for case 1.3	67
5.11	The results of outlet dryness fraction and heat inleak for case 2.1	68
5.12	The results of outlet dryness fraction and heat inleak for case 2.2	69
5.13	The results of outlet dryness fraction and heat inleak for case 2.3	70
5.14	The results of outlet dryness fraction and heat inleak for case 3	71
5.15	Summary of relative error for heat inleak	72
5.16	Summary of relative error for total pressure drop of case 1	73
5.17	Summary of relative error for total pressure drop of case 2	73
5.18	Summary of relative error for total pressure drop of case 3	74

NOMENCLATURE

A Surface area (m²)

A_o Outside heat transfer area of insulation (m²)

C_A Armand coefficient

C_o Distribution parameter

D Pipe internal diameter (inch)

D_o Outside insulation layer diameters

D_i Inside insulation layer diameters

e Emissivity of the surface

e The natural logarithmic base

e_f Emissivity of the frost

e^s Elevation correction factor

F_e Emissivity factor

 F_{1-2} Configuration factor relating the two surface

G Gas specific gravity

G Mass velocity (kg/s/m²)

Gr Grashof number

H Elevation difference over the segment (feet)

h. Mean convective heat transfer coefficient

K Velocity heads

K_t Mean thermal conductivity of the insulation (kJ/s/mK)

k_f Mean thermal conductivity of the frost

Length of the pipe (m)

L_e Effective length

M Total mass flow rate (kg/s)

N Coefficients in various functions

Nu Nusselt number

Pressure (bara)

Pr Prandtl number

P₁ Upstream pressure (psia)

P₂ Downstream pressure (psia)

Q Gas flow rate (thousand of cubic feet per hour)

R Ideal gas constant

Re Reynold's number

Temperature (K)

T_a Ambient temperature (K)

 T_f Absolute temperatures of the frost surface (K)

 T_f Fluid temperature (K)

 T_1 Inner (colder) surfaces (K)

T₂ Outer (warmer) surfaces (K)

U Velocity (m/s)

V Specific volume $(1/\rho)$

W Velocity of sound

X Lockhart-Martinelli parameter

X Gas quality

Z Compressibility factor

 α° Dimensionless Helmholtz energy for the ideal gas

α Real fluid contribution to the dimensionless Helmholtz energy

 δ Reduced density

σ Stefan-Boltzmann constant

 λ Friction factor is given by the Churchill's equation

λ Thermal conductivity

E Absolute roughness (ft)

 ρ Density (kg/m³)

 ρ_{H} Homogeneous density (kg/m³)

 ρ_{m} Effective density of mixture (kg/m³)

 η Viscosity

 β Volume flow ratio

 θ Angle of pipe to horizontal

φ ² Two-phase multiplier

τ Reduced temperature

 Γ^2 Physical property parameter

 Δ Difference

 ΔH Latent heat of vaporization (kcal/kg)

 Δp Pressure drop (mbar)

Subscripts

a ambient air

c Critical

e Effective

F Friction

f Fitting

G Gas

GO All-gas

g Gravity

H Homogeneous

h Horizontal

Inlet

L Liquid

LO All-liquid

M Momentum

m Mixture

o outlet or exit

r Radiation

S Superficial; phase flows alone

sat Saturated Condition

v Vertical

Inner (Colder) or Inlet

2 Outer (Warmer) or Outlet

Superscripts

i, j, k, l exponents in various functions

o Ideal gas