단일 원형관-원형휜 열교환기의 자연대류 열전달 실험관계식

강 회 찬*, 장 현 순*

군산대학교 기계공자동차공학부, 군산대학교 대학원*

Free Convection Correlation for the Single Circular Finned Tube Heat Exchanger

Hie Chan Kang[†], Hyun Soon Jang^{*}, Cha Kun Hong^{*}

Faculty of Mechanical & Automotive Engineering, Kunsan National University, Kunsan 573-701, Korea *Department of Mechanical Engineering, Graduate School of Kunsan National University

ABSTRACT: An experimental study has been conducted on the free convection heat transfer for the 7 kinds of circular finned tube heat exchangers. Empirical correlation was suggested at the range of 3,500 < Ra < 800,000, $1.6 < D_o/D_i < 3.0$, $0.19 < P_f/D_i < 0.34$. The 92% of experimental data agreed with the correlation within 10%.

Key words: Heat transfer(열전달), Natural convection(자연대류), Heat exchanger(열교환기), Fin(휜), Air cooling(공기냉각)

1. 서 론

산업기기, 발전소, 식품, 농축산 분야에서 원형 흰-원형관 열교환기가 널리 사용되고 있다. 용접, 전조, 확관 등과 같은 생산기술의 발전으로 원형 흰-원형관의 생산성이 향상되고 있다. 따라서 원 형흰-원형관 열교환기는 면적밀도가 낮음에도 불 구하고 지속적인 활용이 예상된다.

흰 밀도가 커지면 열교환기는 흰 표면적이 증가하여 방열 성능이 향상되지만, 반면에 흰 간격이 임계값 이상으로 증가하면 유동저항이 증가하여 열전달계수가 감소한다. 따라서 최적 흰 형상이 존재할 것으로 예상된다. 열교환기의 효율적인 설계 및 운용을 위하여 방열 성능에 대한 정량적 자료가 필요하다.

권순석 등⁽¹⁾⁻⁽⁴⁾은 원형관에 부착된 휜의 성능에 대하여 연구를 수행하였다. 수평관에 설치된

한 개의 길이방향 휜, 길이에 따른 성능 평가, 하향 설치된 휜 등 다수의 연구를 수행하였다. 이들은 최적 휜에 대하여 연구하였다. 박용진⁽⁵⁾도수치계산을 이용하여 열원에 따른 최적 방열 성능을 도출하였다. 박현희⁽⁶⁾는 가열 실린더 주위의자연대류 온도장을 가시화하여 사용코드에 의한계산결과의 타당성을 검토하였다.

Churchill과 Chu⁽⁷⁾, Morgan⁽⁸⁾, Lienhard⁽⁹⁾, Yovanovich⁽¹⁰⁾는 유체에 잠긴 물체의 자연대류에 대한 상관식을 제시하였다. 이들 상관식이 원형관-원형흰 열교환기에 적용 가능한지에 대한 검토가 필요하다. 강희찬 등⁽¹¹⁾은 원형흰-원형관 열교환기의 자연대류 열전달 성능에 대한 수치해석결과를 소개하였다.

본 논문에서는 원형휜-원형관 열교환기 형상에 대하여 휜의 직경 5종, 휜 피치 3종의 형상에 대한 실험적 연구를 수행하였다. 원형휜-원형관열교환기의 자연대류 열전달 성능에 대한 정량적자료 생산하고 실험상관식을 개발하는 것을 목표로 하였다.

† Corresponding author

Tel.: +82-63-469-4722; Fax: +82-63-469-4727

E-mail address: hckang@kunsan.ac.kr

Table 1	١.	Dimen	sio	ns a	ınd	the	circula	ır-fin	tube	heat
exchang	ger	used	in	the	pre	esent	work.	(uni	t in :	mm)

Case	D_o	P_f	D_i	t	Symbol
D12P19	28.4	4.5		1.5	•
D16P19	38.1	4.5			•
D19P19	44.5	4.5			A
D24P19	57.2	4.5	23.8		
D28P19	66.4	4.5			+
D19P25	44.5	6.0			Δ
D16P34	38.1	8.0			0
Bare tube ¹⁾	-	-	25.4	-	\oplus
D30P20 ¹⁾	76.2	5.08	25.4	0.5	×

1) Conditions of the numerical simulation

2. 실험장치 및 실험방법

2.1 열교환기 시료

Fig. 1은 본 연구에서 실험한 원형휜-원형관 열교환기의 개략도이고 Table 1은 7종의 열교환 기의 규격이다.

열교환기는 원형관에 다수의 원형훤이 붙어 있는 형상이다. 열교환기 시료는 구리(C1100)로 제작하였다. 원형관의 외경(D_i)은 23.8mm 이고 원형훤의 외경(D_o)은 각각 28.4, 38.1, 44.5, 57.2, 66.4mm 5종류이다. 원형관 외경에 대한 원형휜 외경의 비 (D_o/D_i)는 각각 1.19, 1.60, 1.87, 2.40과 2.79이다. 원형관 외경에 대한 휜 피치의 비 (P_f/D_i)는 0.189, 0.252 및 0.336 세 가지이다. 휜두께는 1.5mm 이고 전체 원형관의 길이는 75mm이다.

열교환기는 원형관 내부에 카트리지히터를 설치하여 가열하였다. 히터는 직경이 15.8mm, 유효길이 75mm이다. 원형관 벽의 온도측정을 위하여 직경 1.0mm 깊이 40mm의 구멍을 원주방향으로 90° 간격으로 4개 열전대를 설치하였다. 본 연구에서 사용한 열전대는 직경 1mm 길이 60mm의스테인리스 관에 봉입된 비접촉식이다.

2.2 실험장치

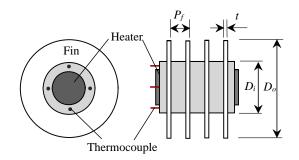


Fig. 1 Circular finned-tube heat exchanger studied in the present work.

원형휜-원형관 열교환기의 성능을 평가하기 위한 자연대류 실험장치는 Fig. 2와 같고 원형휜 -원형관 열교환기, 전원부, 온도측정부로 구성된 다.

실험을 위해 원형휜-원형관 중심부에 카트리지히터를 삽입하고 슬라이닥스(slidacs)로 전열량을 조절하였다. 원형관에 원주방향으로 4개의 K형 열전대를 삽입하여 벽온도를 측정하였다. 원형관 표면과 측정위치의 거리는 1.5mm로 측정위치에 의한 온도측정 오차는 0.01℃ 이내로 계산되었다. 공기의 온도는 주실험부에서 500mm 떨어진 지점에서 측정하였다. 온도측정 오차는 0.2℃ 이내이다.

원형휜-원형관 시료에 온도계를 장착하고 계측기를 동작시킨 후 카트리지히터(저항 218Q)에 인가전압을 점차 증가시켰다. 시료의 벽온도는슬라이닥스로 인가전압을 10V, 20V, 30V, 40V, 50V의 5단계로 증가하여 조절하였다. 정상상태 판정은 원형휜-원형관의 온도가 0.2°C 이내로 온도의 변화 없이 120분 이상 지속되는 조건으로하였다. 각 경우 측정은 4회 이상 반복하고 평균 값을 구하였다.

열전달계수, Nusselt수 및 Rayleigh수는 다음 식으로 계산하였다.

$$Q = h(A_b + A_f \eta_f)(T_w - T_f)$$
 (1)

$$Q = \Delta V^2 / R \tag{2}$$

$$Nu = hD_i/k \tag{3}$$

$$Ra = g\beta (T_w - T_f)D_i^3/\alpha\nu \tag{4}$$

여기서 Q, A_b , A_f , η_f , T_w , T_f , ΔV , R은 각각 전

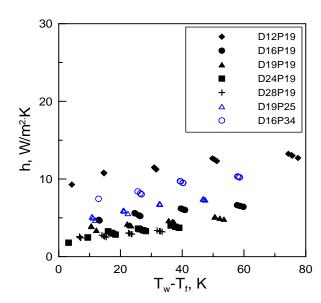


Fig. 2. Comparison of heat transfer coefficients for the present geometries.

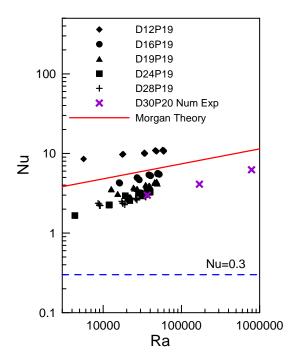


Fig. 3 Effect of fin diameter on the Nusselt number.

열량, 기저부의 면적, 횐의 면적, 벽온도, 공기온도, 전압차 및 전기저항이다. 위 식에서 k, β , α , ν 는 각각 공기의 열전도율, 체적열팽창계수, 열확산율과 동점성계수이고 g는 중력가속도이다. 본

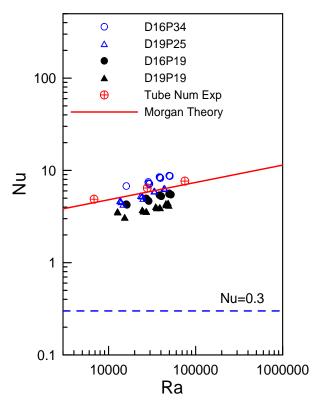


Fig. 4 Effect of fin pitch on the Nusselt number.

실험에서 복사 열전달의 효과를 줄이기 위하여 벽온도는 80°C 이내로 하였다. 중간조건인 온도 차가 40°C 때의 열전달계수의 측정오차는 약 7% 수준이다.

3. 실험결과 및 고찰

3.1 실험결과

Fig. 2는 원형관 벽과 공기의 온도차(T_w - T_f)에 따른 열전달계수를 비교하였다. 열전달계수는 휜 피치가 증가함에 따라 증가하는 경향을 보였다. 열전달계수는 원형휜 외경이 증가할수록 감소하는 경향을 보였다. 열전달계수는 원형휜보다 원형관 기저부에서 크다. 따라서 휜 피치가 증가하고 원형휜 외경이 감소할수록 전체면적에 대한기저부의 면적의 비율이 증가하므로 열전달계수가 증가한다. Fig. 3은 휜 피치가 동일한 경우 원형휜 외경에 대하여 Nusselt수를 비교한 것이다. Nusselt수는 Rayleigh수의 1/4승에 근사적으로

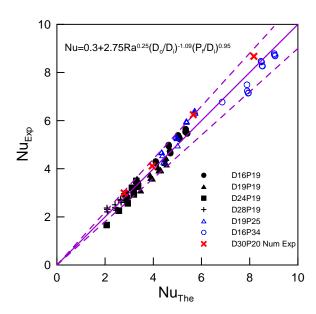


Fig. 5 Comparison of the present correlation with the experimental data for the natural convection of the circular fin-tube heat exchanger.

비례하였다. 본 연구의 Rayleigh수의 범위가 3,500-80,000으로 층류영역에 해당된다. 원형휜에 대한 Nusselt수는 원형관에 대한 Morgan의 이론식 보다 대체적으로 작았다. 원형관에 대한 최소 Nusselt수는 0.3 이며 자연대류가 활발해지면 Nusselt수는 이보다 크다. 원형휜의 외경비 (D_o/D_i) 가 증가함에 따라 Nusselt수는 감소하는 경향을 보인다. 그림에서 강희찬 등 $^{(11)}$ 의 수치계산 결과는 실험결과보다 낮다. 이는 수치계산 조건이 휜의 직경비가 3.0으로 크기 때문이다.

Fig. 4는 흰 피치가 Nusselt수에 미치는 효과를 비교한 것이다. 흰 피치가 증가할수록 열전달계수는 증가하는 경향을 보였다. 원형관에 대한 Morgan의 이론식과 강희찬 등⁽¹¹⁾의 수치계산 결과와 비교할 때 Rayleigh수에 대한 Nusselt수의 경향이 유사하다.

3.2 실험상관식

D12P19를 제외하고 본 연구에서 수행한 실험 6종과 수치계산 1종의 형상에 대한 실험상관식을 MINTAB⁽¹²⁾을 이용하여 구하였다. 상관식에 사 용한 자료의 수는 94개이다. 실험상관식과 적용 범위는 아래와 같다.

$$\begin{split} \mathrm{Nu} &= 0.3 + 2.75 \mathrm{Ra}^{0.25} \big(D_o/D_i \big)^{-1.09} \big(P_f/D_i \big)^{0.95} (5) \\ &3,500 < \mathrm{Ra} < 800,000 \\ &1.6 < D_o/D_i < 3.0 \\ &0.19 < P_f/D_i < 0.34 \end{split} \tag{6}$$

식 (5)의 첫 항 0.3은 대류가 없는 경우 원형 관에 대한 전도극한 Nusselt수이다. 본 연구영역은 층류영역이므로 Nusselt수는 Rayleigh수의 1/4 승에 비례한다. Nusselt수는 원형관의 직경대비 원형휜의 직경에 거의 반비례(-1.09 지수)한다. Nusselt수는 원형관의 직경에 대한 휜 피치의 비에 거의 비례(0.95 지수)한다. 본 상관식은식(6)과 같이 Rayleigh수가 3,500-80,000에서 유효하다.

본 상관식의 타당성은 Fig. 5에 정리하였다. 본 연구의 상관식의 표준편차가 0.079이며 잔류항의 제곱은 95.8%이다. 실험값의 92%가 상관식과 10% 이내로 만족하였다. 본 연구의 상관식은 단일 원형관-원형휜의 자연대류 열전달계수의 예측에 유효하며 실험범위를 초과할 경우 주의가필요하다.

4. 맺음말

본 연구에서 7종의 원형휜-관 열교환기의 자연 대류 열전달 성능에 대한 실험을 수행하여 다음 과 같은 결론을 얻었다.

- (1) 단일 원형휜-원형관 열교환기에 대한 자연 대류 열전달계수의 측정값을 제시하였다. 열전달 계수는 원형관 벽과 공기의 온도차가 증가할수 록, 휜의 외경이 감소할수록, 휜 피치가 증가할수 록 증가하였다.
- (2) 실험결과로부터 원형관-원형휜 열교환기의 자연대류 열전달계수를 예측할 수 있는 실험상관 식을 제시하였다. 상관식은 실험값의 92%를 10% 이내로 예측할 수 있었다.
- (3) 자연대류 열전달계수에 대한 강희찬 등⁽¹¹⁾ 의 수치계산 결과는 실험상관식과 10% 이내에서 일치하였다.

향후 넓은 원형관-원형휜의 형상에 대한 실험 결과를 확보한다면 정교한 실험식을 제공할 수 있을 것으로 사료된다.

후 기

본 연구는 지식경제부의 지원으로 수행한 에너 지자원인력양성사업의 연구결과입니다.

참 고 문 헌

- 권순석, 김선정, 홍남호, "동판 핀이 부착된 수 평원통에서의 자연대류 열전달", 동아대학교 한국자원개발연구소 연구보고, 제 11권, 제 1 호, pp. 11-17, 1987.
- S. S. Kwon, T. H. Kuehn and A. K. Topadi, "Conjugate Natural Convection Heat Transfer Convection Heat Transfer from a Short Vertical Longitudinal Fin Below a Heated Horizontal Cylinder", ASME 83-HT-100, pp. 1-8, 1983.
- S. S. Kwon, T. H. Kuehn and A. K. Topadi, "On Natural Convection from a Short Conducting Plate Fin Below a Heated Horizontal Cylinder", ASME, Journal of Heat Transfer, Vol. 106, pp. 661–664, 1984.
- S. S. Kwon, T. H. Kuehn and A. K. Topadi, "Conjugate Natural Convection Heat Transfer Convection Heat Transfer from a Horizontal Cylinder with a Long Vertical Longitudinal Fin", Numerical Heat Transfer, Vol. 6, pp. 85–102, 1982.
- 5. 박용진, 열원에 따른 최적 방열 휜 형상에 관

- 한 연구, 석사학위 논문, 연세대학교 대학원, 2000
- 6. 박현희, 가열된 수평 실린더 주위에서 자연대류의 가시화에 관한 연구, 석사학위 논문, 부산대학교 대학원, 2002.
- 7. S. W. Churchill and H. H. S. Chu, "Correlating Equations for Laminar and Turbulent Free Convection from a Vertical Plate", Int. J. Heat Mass Transfer, Vol. 18, pp. 1323–1329, 1975.
- 8. V. T. Morgan, "The Overall Convective Heat Transfer from Smooth Circular Cylinders", in T. F. Irvine and J. P. Hartnett eds., Advanced Heat Transfer, Vol. 16, Academic, New York, pp. 199–269, 1975.
- J. H. Lienhard, "On the Commonality of Equations for Natural Convection from Immersed Bodies", Int. J. Heat Mass Transfer, Vol. 6, pp. 2121–2123, 1973.
- 10. M. M. Yovanovich, "On the Effect of Shape, Aspect Ratio and Orientation upon Natural Convection from Isothermal Bodies of Complex Shape", ASME HTD-Vol. 82, pp. 121-129, 1987.
- 11. 강희찬, 장현순, 홍차근, "원형휜-원형관 열교 환기의 자연대류 열전달 성능", 학술논문집, 대한설비공학회, pp. 1163-1167, 2007.
- 12. 이레테크 미니탭사업팀, 새 MINITAB 실무완 성, (주) 이레테크, 2005.